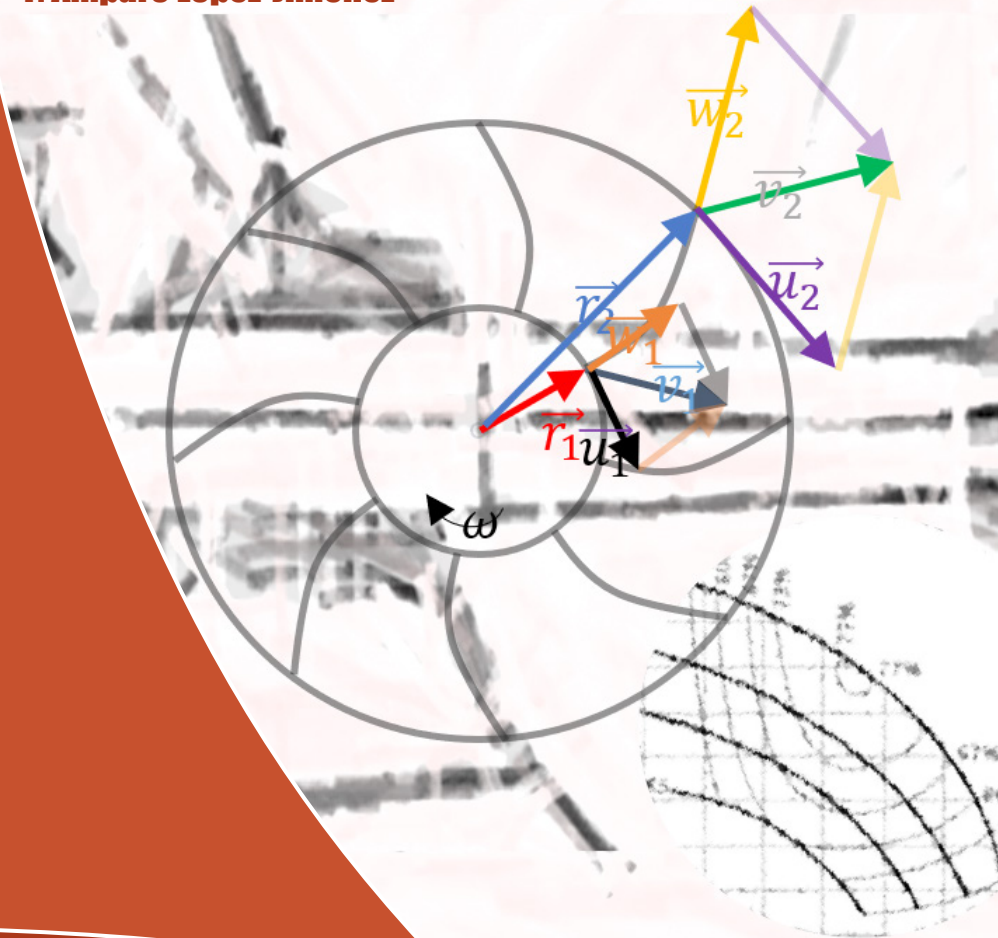


# Ingeniería Fluidomecánica aplicada a maquinaria hidráulica: problemas y objetos de aprendizaje

Modesto Pérez-Sánchez  
P. Amparo López-Jiménez





Modesto Pérez-Sánchez  
P. Amparo López-Jiménez

# **Ingeniería Fluidomecánica aplicada a maquinaria hidráulica: problemas y objetos de aprendizaje**



**Editorial**  
Universitat Politècnica  
de València

*Colección Académica*

Para referenciar esta publicación utilice la siguiente cita: Pérez-Sánchez, M.; López-Jiménez, P. A. (2020). *Ingeniería Fluidomecánica aplicada a maquinaria hidráulica: problemas y objetos de aprendizaje*. Valencia: Editorial Universitat Politècnica de València

Autoría

Modesto Pérez-Sánchez

P. Amparo López-Jiménez

Imagen de portada Joan M. Bengochea

Editorial Universitat Politècnica de València

Venta: [www.lalibreria.upv.es](http://www.lalibreria.upv.es) / Ref.: 6606\_01\_01\_01

ISBN: 978-84-9048-893-5 (versión impresa)

Si el lector detecta algún error en el libro o bien quiere contactar con los autores, puede enviar un correo a [edicion@editorial.upv.es](mailto:edicion@editorial.upv.es)



*Ingeniería Fluidomecánica aplicada a maquinaria hidráulica: problemas y objetos de aprendizaje* / Editorial Universitat Politècnica de València.

Se permite la reutilización de los contenidos mediante la copia, distribución, exhibición y representación de la obra, así como la generación de obras derivadas siempre que se reconozca la autoría y se cite con la información bibliográfica completa. No se permite el uso comercial y las obras derivadas deberán distribuirse con la misma licencia que regula la obra original.

# **Autores**

## **P. Amparo López Jiménez**

Doctora ingeniera industrial en Ingeniería Hidráulica y Medio Ambiente por la Universitat Politècnica de València. Catedrática en el Departamento de Ingeniería Hidráulica y Medio Ambiente, del que es directora. Desde 1995, desarrolla su actividad investigadora en el área de ingeniería hidráulica. Cuenta con un total de más de 60 participaciones en artículos indexados, así como en congresos nacionales e internacionales, en el ámbito de la investigación en aspectos de modelación de mecánica y transporte de fluidos y maquinaria hidráulica. En docencia, tiene diferentes publicaciones indexadas en revistas internacionales relacionadas con el área de ingeniería hidráulica y mecánica de fluidos, así como publicaciones en congresos nacionales e internacionales, con la puesta en marcha de proyectos de innovación educativa en su área.

## **Modesto Pérez-Sánchez**

Doctor en Ingeniería Hidráulica y Medio Ambiente por la Universitat Politècnica de València (UPV). Profesor en el Departamento de Ingeniería Hidráulica y Medio Ambiente, dentro del área de ingeniería hidráulica, donde desarrolla su labor investigadora desde 2014. Cuenta con un total de más de 30 participaciones en artículos indexados, así como en congresos internacionales y nacionales. En docencia, tiene diferentes publicaciones indexadas en revistas internacionales relacionadas con el área de ingeniería hidráulica, así como publicaciones en congresos nacionales e internacionales, dentro del desarrollo de proyectos de innovación educativa en el área de ingeniería hidráulica. Profesor de Máquinas Hidráulicas de Ingeniería Fluidomecánica, en el Grado de Ingeniería Mecánica de la UPV, desde 2014.

# Resumen

Esta publicación viene a complementar a la bibliografía ya existente de material publicado por otros profesores del Departamento de IHMA. El libro está dividido en 7 capítulos. En el primero, se muestra el análisis del triángulo de velocidades en las turbomáquinas hidráulicas. El capítulo segundo está focalizado en el estudio de máquinas motoras, analizando su funcionamiento y análisis de energías recuperadas. En el tercero, se estudia el modo de operación de las máquinas generadoras (bombas), analizando la variación desde la altura teórica ideal de Euler hasta obtener la curva real que se acostumbra a ver en catálogos. En el capítulo cuarto, se abordan las máquinas volumétricas, tanto rotativas como alternativas, mostrando ejemplos de cálculos de caudal, altura y potencia. El quinto capítulo desarrolla los resultados de aprendizaje para que los estudiantes puedan seleccionar correctamente una bomba a partir de los valores de caudal y altura demandada. El capítulo seis tiene por objetivo que el estudiante pueda alcanzar los conceptos de regulación de la curva motriz de una bomba rotodinámica mediante cambio de velocidad, cambio de geometría y recorte de rodete. Finalmente, el último capítulo muestra la asociación de bombas en serie y en paralelo.

# Prólogo

El presente libro tiene como objetivo ayudar a alcanzar los resultados de aprendizaje relacionados con el funcionamiento y operación de maquinaria hidráulica. Todos somos conscientes que las metodologías de aprendizaje han evolucionado y continúan haciéndolo, por ello, además de la excelente bibliografía clásica existente, que ha sido de ayuda para la formación de eminentes ingenieros hidráulicos, a nuestro juicio, era necesario unir métodos clásicos de resolución de problemas con videos cortos. Estos videos u objetos de aprendizaje denominados polimedias dentro del programa Docencia en Red de la UPV forman parte también de la presente obra. Esa unión se traduce en la actual publicación, donde se ha hecho uso de la bibliografía clásica, problemas resueltos aplicados como los que este libro recoge y los objetos de aprendizaje (polimedias) aplicados a los problemas contenidos en cada uno de los capítulos del libro.

Atendiendo a este propósito, los autores han estructurado el contenido en 7 capítulos manteniendo la misma estructura en todos ellos de manera que sea fácilmente comprensible y usable por el estudiante. El primer capítulo muestra el análisis del triángulo de velocidades en las turbomáquinas hidráulicas. El segundo capítulo está focalizado en el estudio de máquinas motoras, analizando su funcionamiento y análisis de energías recuperadas. El tercer capítulo estudia el modo de operación de las máquinas generadoras (bombas), analizando la variación desde la altura teórica ideal de Euler hasta obtener la curva real que se acostumbra a ver en catálogos. En el capítulo cuarto, se abordan las máquinas volumétricas tanto rotativas como alternativas, mostrando ejemplos de cálculos de caudal, altura y potencia. El quinto capítulo desarrolla los resultados de aprendizaje para que los estudiantes puedan seleccionar correctamente una bomba a partir de los valores de caudal y altura demandada. El capítulo seis tiene por objetivo

que el estudiante pueda alcanzar los conceptos de regulación de la curva motriz de una bomba rotodinámica mediante cambio de velocidad, cambio de geometría y recorte de rodete. Finalmente, el último capítulo muestra la asociación de bombas en serie y paralelo, la puesta en marcha de los sistemas de impulsión y la regulación de sistemas simples que un egresado de Grado debe conocer, con análisis de cavitación y cálculos de sobrepresiones por parada de emergencia, este último aspecto en condiciones simplificadas, ya que estos análisis, hoy en día, recomiendan el uso de software específico para su análisis. Dentro de la regulación de los sistemas, se ha abordado tanto el análisis con bombas a velocidad fija, determinación del volumen del calderín, regulación de una o varias máquinas a velocidad variable, así como el análisis de los costes energéticos.

Explicado brevemente el contenido del libro, únicamente nos queda animar al usuario a emplear todas las herramientas disponibles para que pueda alcanzar los resultados de aprendizaje, dentro de la asignatura Ingeniería Fluidomecánica Iti.2 del Grado de Ingeniería Mecánica. No obstante, el manuscrito puede ser utilizado por cualquier estudiante que se inicie en el estudio de máquinas hidráulicas, tanto generadoras como motoras, teniendo unos conocimientos mínimos de mecánica de fluidos. Para concluir, únicamente se invita al estudiante a tener siempre presente que la máquina hidráulica no tiene la capacidad de tomar decisiones, por tanto, su funcionamiento será o no el correcto en función de la decisión del profesional de las muchas Ingenierías en las que la maquinaria hidráulica se ve implicada. Los autores agradecen a Joan M. Bengochea que desinteresadamente ha contribuido al diseño de la portada.

Los autores.



# Índice

Capítulo 1. Ecuación de Euler.....	1
1.1. Resultados de aprendizaje.....	1
1.2. Objetivos de aprendizaje de ayuda para la adquisición de los resultados de aprendizaje .....	2
1.3. Problemas .....	3
Capítulo 2. Generación de energía mediante turbinas hidráulicas .....	23
2.1. Resultados de aprendizaje.....	23
2.2. Objetivos de aprendizaje de ayuda para la adquisición de los resultados de aprendizaje .....	24
2.3. Problemas .....	25
Capítulo 3. Bombas rotodinámicas y ventiladores.....	87
3.1. Resultados de aprendizaje.....	87
3.2. Objetivos de aprendizaje de ayuda para la adquisición de los resultados de aprendizaje .....	88
3.3. Problemas .....	89

Capítulo 4. Máquinas de desplazamiento positivo .....	125
4.1. Resultados de aprendizaje.....	125
4.2. Objetivos de aprendizaje de ayuda para la adquisición de los resultados de aprendizaje.....	126
4.3. Problemas.....	127
Capítulo 5. Selección de bombas rotodinámicas y ventiladores.....	145
5.1. Resultados de aprendizaje.....	145
5.2. Objetivos de aprendizaje de ayuda para la adquisición de los resultados de aprendizaje.....	146
5.3. Problemas.....	147
Capítulo 6. Regulación de bombas rotodinámicas.....	173
6.1. Resultados de aprendizaje.....	173
6.2. Objetivos de aprendizaje de ayuda para la adquisición de los resultados de aprendizaje.....	174
6.3. Problemas.....	175
Capítulo 7. Asociación, puesta en marcha y regulación de sistemas de bombeo.....	229
7.1. Resultados de aprendizaje.....	229
7.2. Objetivos de aprendizaje de ayuda para la adquisición de los resultados de aprendizaje.....	231
7.3. Problemas.....	234
Bibliografía .....	349

# Capítulo 1

# Ecuación de Euler

## 1.1 Resultados de aprendizaje





Este primer capítulo está enfocado para dotar al alumno de habilidad en el análisis de triángulo de velocidades de una turbomáquina hidráulica. Recoge ejercicios que además de determinar las velocidades tangenciales, relativa y absoluta tanto a la entrada como salida del rodete, estable cálculos simples y directos relacionados con la determinación de la altura teórica de Euler, caudal circulante, grado de reacción entre otros. Son ejercicios básicos que deben permitir al alumno alcanzar los resultados de aprendizaje iniciales en el curso de Ingeniería Fluidomecánica.

Los resultados de aprendizaje son:

- Determinar el triángulo de velocidades a la entrada y salida de un rodete
- Representar gráficamente las componentes de la velocidad y sus ángulos.
- Calcular el caudal circulante por un rodete
- Estimar la altura teórica de Euler a partir de la ecuación de Euler
- Determinar el grado de reacción de una turbomáquina hidráulica.

## **1.2 Objetos de aprendizaje de ayuda para la adquisición de los resultados de aprendizaje**

A continuación, se adjuntan los objetos de aprendizaje que pueden ser de utilidad para alcanzar los resultados de aprendizaje establecidos en el apartado anterior.

<b>POLIMEDIA</b>	<b>LINK</b>	<b>CÓDIGO QR</b>
Clasificación de las máquinas que transportan fluidos	<a href="http://hdl.handle.net/10251/100855">http://hdl.handle.net/10251/100855</a>	
Clasificación de turbinas	<a href="http://hdl.handle.net/10251/78676">http://hdl.handle.net/10251/78676</a>	
Bombas y turbinas	<a href="http://hdl.handle.net/10251/78683">http://hdl.handle.net/10251/78683</a>	
La ecuación de Euler en turbomáquinas hidráulicas	<a href="http://hdl.handle.net/10251/78682">http://hdl.handle.net/10251/78682</a>	

### 1.3 Problemas

#### Problema 1

Un rodete teórico de una máquina hidráulica operando como bomba, presenta las siguientes características. Ángulo de entrada del álabe ( $\beta_1$ ) igual a  $32^\circ$ , entrada radial, diámetro interior del rodete 125 mm, el diámetro exterior es el doble del interior. El espesor del rodete a la entrada es igual a 25 mm y el espesor a su salida 15 mm. Conociendo que el rodete gira a 1450 rpm y que la componente periférica de la velocidad a la salida es 0.7 veces la velocidad tangencial. Se pide calcular.

- a) Triángulo de velocidades a la entrada

$u_1$ (m/s) = 9,4905	$\beta_1$ ( $^\circ$ ) = 32
$w_1$ (m/s) = 11,1906	$\alpha_1$ ( $^\circ$ ) = 90
$v_1$ (m/s) = 5,9301	$V_{1u}$ (m/s) = 0

- b) Triángulo de velocidades a la salida del rodete

$u_2$ (m/s) = 18,9804	$\beta_2$ ( $^\circ$ ) = 40,95
$w_2$ (m/s) = 7,5396	$\alpha_2$ ( $^\circ$ ) = 20,4
$v_2$ (m/s) = 14,1456	$v_{2u}$ (m/s) = 13,2863

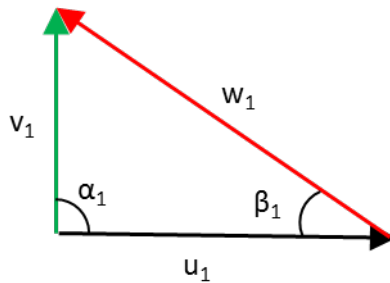
- c) Caudal circulante por el rodete en  $\text{m}^3/\text{s}$   $Q = 0,05822 \text{ m}^3/\text{s}$   
 d) Representar gráficamente los triángulos de velocidades

## SOLUCIÓN

*Apartados a), b), c) y d)*

Los datos del problema permiten determinar el triángulo de entrada, ya que se conocen variables suficientes del triángulo de entrada. Dados los datos, se conoce  $\beta_1 = 32^\circ$ ;  $\alpha_1 = 90^\circ$  (por tanto,  $V_{1u}$  es nulo). Indirectamente, podemos determinar la velocidad tangencial ( $u_1$ ), conocida la velocidad de giro ( $n$ ) y el diámetro de entrada al rodete.

$$u_1 \left( \frac{m}{s} \right) = \frac{\pi D_1}{60} n = \frac{\pi 0.125 m}{60} 1450 \text{ rpm} = 9,4905 \text{ m/s}$$



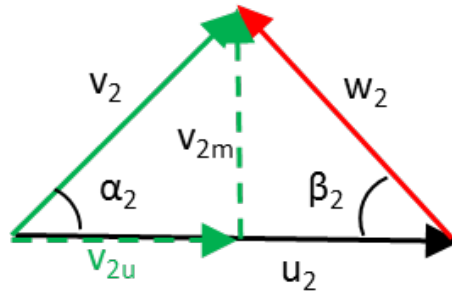
Conocida  $u_1$  mediante la relación trigonométrica de la tangente.

$$v_1 \left( \frac{m}{s} \right) = u_1 \tan \beta_1 = 9,4905 \tan(32^\circ) = 5,9301 \text{ m/s}$$

Determinada la velocidad absoluta a la entrada, mediante el teorema de Pitágoras se puede calcular la velocidad relativa ( $w_1$ ):

$$w_1 \left( \frac{m}{s} \right) = \sqrt{u_1^2 + v_1^2} = 11,1906 \text{ m/s}$$

Una vez se conocen todos los parámetros del triángulo de entrada, se procede a la resolución del triángulo de salida. En este caso, el único dato que se dispone es de la relación entre la velocidad tangencial y la componente periférica de la velocidad tangencial ( $v_{2u}$ ).



Dado que el caudal de entrada es igual al caudal de salida, podemos determinar la velocidad meridional de salida ( $v_{2m}$ ).

$$Q_1 = Q_2$$

$$Q_1 = v_1 \pi D_1 b_1 = 5,9301 \frac{m}{s} \pi 0,125 m 0,025 m = 0,05822 m^3/s$$

$$v_{2m} = \frac{Q_2}{\pi D_2 b_2} = \frac{0,05822 m^3/s}{\pi 0,25 m 0,015 m} = 4,9419 m/s$$

Conocida la velocidad meridional a la salida, así como la velocidad tangencial a la salida ( $u_2$ ), la componente periférica ( $v_{2u}=0.7u_2$ ; dado por el problema) puede determinarse, así como el ángulo de salida ( $\alpha_2$ ) y el ángulo de salida del álabe ( $\beta_2$ ):

$$u_2 \left( \frac{m}{s} \right) = \frac{\pi D_2}{60} n = \frac{\pi 0,25 m}{60} 1450 rpm = 18,9804 m/s$$

$$v_{2u} \left( \frac{m}{s} \right) = 0,7u_2 = 13,2863 m/s$$

$$\tan(\alpha_2) = \frac{v_{2m}}{v_{2u}} \longrightarrow \alpha_2 = 20,4^\circ$$

$$\tan(\beta_2) = \frac{v_{2m}}{u_2 - v_{2u}} \longrightarrow \beta_2 = 40,95^\circ$$

Finalmente, la velocidad relativa ( $w_2$ ) puede determinarse mediante la expresión:

$$w_2 \left( \frac{m}{s} \right) = \sqrt{v_{2m}^2 + (u_2 - v_{2u})^2} = 7,5396 m/s$$

**Problema 2**

Un rodete teórico de una máquina hidráulica operando como bomba, presenta las siguientes características. Velocidad meridional de salida 4 m/s, entrada radial, diámetro interior del rodete 115 mm, el diámetro exterior es 2,5 veces el interior. El espesor del rodete a la entrada es igual a 25 mm y el espesor a su salida 15 mm. Conociendo que el rodete gira a 2900 rpm y que la componente periférica de la velocidad a la salida es 0,85 veces la velocidad tangencial. Se pide calcular.

- a) Triángulo de velocidades a la entrada

$u_1$ (m/s) = 17,462	$\beta_1$ (°) = 18,96
$w_1$ (m/s) = 18,4641	$\alpha_1$ (°) = 90
$v_1$ (m/s) = 6	$V_{1u}$ (m/s) = 0

- b) Triángulo de velocidades a la salida del rodete

$u_2$ (m/s) = 34,924	$\beta_2$ (°) = 37,36
$w_2$ (m/s) = 6,591	$\alpha_2$ (°) = 7,67
$v_2$ (m/s) = 29,9537	$v_{2u}$ (m/s) = 29,6854

- c) Caudal circulante por el rodete en  $m^3/s$   $Q = 0,05419 m^3/s$

- d) Representar gráficamente los triángulos de velocidades



**SOLUCIÓN****Apartados a), b), c) y d)**

A partir de los datos del problema, puede determinarse el caudal circulante del rodete que, al tratarse de una máquina teórica, el caudal real y teórico son idénticos.

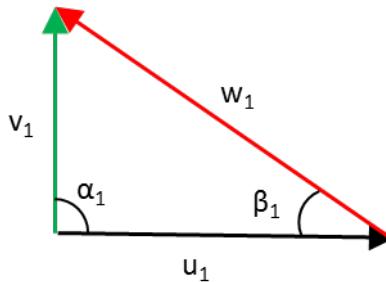
$$Q_2 = v_{2m} \pi D_2 b_2 = 4 \pi 0,2875 0,015 = 0,05419 \frac{m^3}{s}$$

Del mismo modo, como  $Q_1 = Q_2$ ,  $v_{1m}$  es igual a:

$$v_{1m} = \frac{Q_2}{\pi D_1 b_1} = \frac{0,05419}{\pi 0,115 0,025} = 6 \text{ m/s}$$

Dados los datos,  $\alpha_1 = 90^\circ$  (por tanto,  $V_{1u}$  es nulo). Indirectamente, podemos determinar la velocidad tangencial ( $u_1$ ), conocida la velocidad de giro ( $n$ ) y el diámetro de entrada al rodete.

$$u_1 \left( \frac{m}{s} \right) = \frac{\pi D_1}{60} n = \frac{\pi 0,115 \text{ m}}{60} 2900 \text{ rpm} = 17,462 \text{ m/s}$$



Conocida  $u_1$  y  $v_{1m} = v_1$ , la velocidad relativa ( $w_1$ ) es igual a:

$$w_1 \left( \frac{m}{s} \right) = \sqrt{u_1^2 + v_1^2} = 118,4641 \text{ m/s}$$

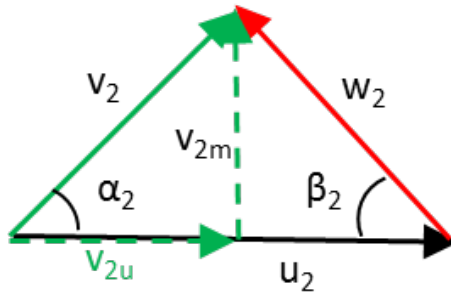
Conocidas las tres velocidades, el ángulo  $\beta_1$  es igual a:

$$\beta_1 = \text{atan} \left( \frac{v_1}{u_1} \right) = 18,96^\circ$$

Conocido el triángulo de entrada, del triángulo de salida se conoce  $v_{2m}$  y  $u_2$ ,

$$u_2 \left( \frac{m}{s} \right) = \frac{\pi D_2}{60} n = \frac{\pi 2,5 0,115 \text{ m}}{60} 2900 \text{ rpm} = 34,924 \text{ m/s}$$

Una vez se conocen todos los parámetros del triángulo de entrada, se procede a la resolución del triángulo de salida. En este caso, el único dato que se dispone es de la relación entre la velocidad tangencial y la componente periférica de la velocidad tangencial ( $v_{2u}$ ).



Conocida la velocidad meridional a la salida, así como la velocidad tangencial a la salida ( $u_2$ ), la componente periférica ( $v_{2u}=0,85 u_2$ ; dado por el problema) puede determinarse, así como el ángulo de salida ( $\alpha_2$ ) y el ángulo de salida del álabe ( $\beta_2$ ):

$$v_{2u} \left( \frac{m}{s} \right) = 0,85 u_2 = 29,6854 \text{ m/s}$$

$$\tan(\alpha_2) = \frac{v_{2m}}{v_{2u}} \longrightarrow \alpha_2 = 7,67^\circ$$

$$\tan(\beta_2) = \frac{v_{2m}}{u_2 - v_{2u}} \longrightarrow \beta_2 = 37,36^\circ$$

Finalmente, la velocidad relativa ( $w_2$ ) puede determinarse mediante la expresión:

$$w_2 \left( \frac{m}{s} \right) = \sqrt{v_{2m}^2 + (u_2 - v_{2u})^2} = 6,591 \text{ m/s}$$

La velocidad de salida será:

$$v_2 \left( \frac{m}{s} \right) = \sqrt{v_{2m}^2 + v_{2u}^2} = 29,9537 \text{ m/s}$$

**Problema 3**

Un rodete teórico de una máquina hidráulica operando como bomba, presenta las siguientes características. Velocidad tangencial 18 m/s, entrada radial y se conoce que el diámetro exterior es 2,5 veces el interior. El espesor del rodete a la entrada es igual a 25 mm y el espesor a su salida 15 mm. Conociendo que el rodete gira a 2900 rpm y que la velocidad meridional a la salida son 5 m/s, siendo el ángulo de salida del álabe  $35^\circ$ . Se pide calcular.

- a) Triángulo de velocidades a la entrada

$u_1$ (m/s) = 18	$\beta_1$ ( $^\circ$ ) = 22,62
$w_1$ (m/s) = 19,5003	$\alpha_1$ ( $^\circ$ ) = 90
$v_1$ (m/s) = 7,5008	$V_{1u}$ (m/s) = 0

- b) Triángulo de velocidades a la salida del rodete

$u_2$ (m/s) = 45	$\beta_2$ ( $^\circ$ ) = 35
$w_2$ (m/s) = 8,7172	$\alpha_2$ ( $^\circ$ ) = 7,52
$v_2$ (m/s) = 38,188	$v_{2u}$ (m/s) = 37,8593

- c) Caudal circulante por el rodete en  $\text{m}^3/\text{s}$   $Q = 0,06981 \text{ m}^3/\text{s}$
- d) Representar gráficamente los triángulos de velocidades

## SOLUCIÓN

**Apartados a), b), c) y d)**

A partir de los datos del problema, se puede determinar el diámetro interior del rodete

$$u_1 \left( \frac{m}{s} \right) = \frac{\pi D_1}{60} n \rightarrow D_1 = \frac{18\ 60}{\pi\ 2900} = 0,1185\ m$$

Por tanto,  $u_2 = 2,5\ 18 = 45\ m/s$  y el diámetro exterior será:

$$D_2 = 2,5\ 0,1185 = 0,2963\ m$$

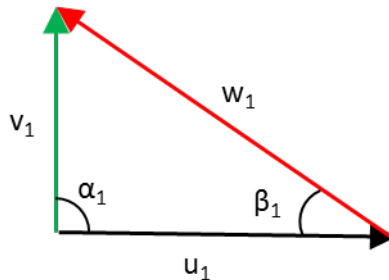
El caudal circulante por el rodete, conocida la velocidad meridional de salida será:

$$Q_2 = v_{2m} \pi D_2 b_2 = 5\ \pi\ 0,2963\ 0,015 = 0,06981\ \frac{m^3}{s}$$

Del mismo modo, como  $Q_1 = Q_2$ ,  $v_{1m}$  es igual a:

$$v_{1m} = \frac{Q_2}{\pi D_1 b_1} = \frac{0,06981}{\pi\ 0,1185\ 0,025} = 7,5008\ m/s$$

Dados los datos,  $\alpha_1 = 90^\circ$  (por tanto,  $V_{1u}$  es nulo).  $v_1 = v_{1m}$



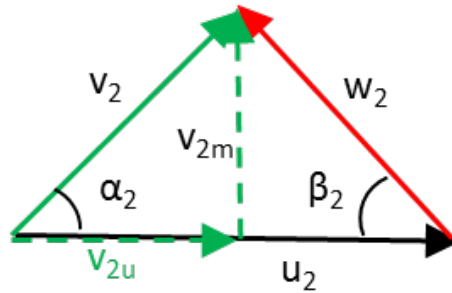
Conocida  $u_1$  y  $v_{1m} = v_1$ , la velocidad relativa ( $w_1$ ) es igual a:

$$w_1 \left( \frac{m}{s} \right) = \sqrt{u_1^2 + v_1^2} = 19,5003\ m/s$$

Conocidas las tres velocidades, el ángulo  $\beta_1$  es igual a:

$$\beta_1 = \text{atan} \left( \frac{v_1}{u_1} \right) = 22,62^\circ$$

Una vez se conocen todos los parámetros del triángulo de entrada, se procede a la resolución del triángulo de salida. De partida, son conocidos  $\beta_2$ ,  $u_2$  y  $v_{2m}$ . El valor de la componente tangencial de la velocidad relativa ( $w_{2u} = w_2 \cos \beta_2$ ) puede determinarse mediante la expresión

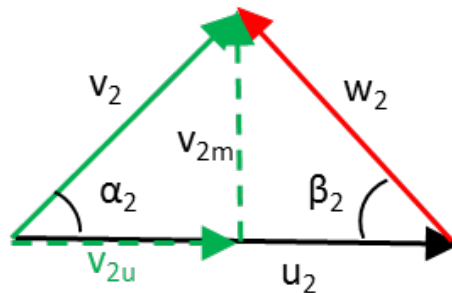


$$w_{2u} = v_{2m} \cotan \beta_2 = 5 \cotan(35^\circ) = 7,1407 \text{ m/s}$$

Del triángulo superior de salida, se observa que:

$$w_2 = \sqrt{v_{2m}^2 + w_{2u}^2} = \sqrt{5^2 + 7,1407^2} = 8,7172 \frac{\text{m}}{\text{s}}$$

En este caso, el único dato que se dispone es de la relación entre la velocidad tangencial y la componente periférica de la velocidad tangencial ( $v_{2u}$ ).



El resto de parámetros del triángulo puede determinarse como:

$$v_{2u} \left( \frac{\text{m}}{\text{s}} \right) = u_2 - w_{2u} = 37,8593 \text{ m/s}$$

$$\tan(\alpha_2) = \frac{v_{2m}}{v_{2u}} \longrightarrow \alpha_2 = 7,52^\circ$$

La velocidad de salida será:

$$v_2 \left( \frac{\text{m}}{\text{s}} \right) = \sqrt{v_{2m}^2 + v_{2u}^2} = 38,188 \text{ m/s}$$

#### Problema 4

Un rodete teórico de una máquina hidráulica operando como bomba, presenta las siguientes características. Ángulo de entrada del álabe ( $\beta_1$ ) igual a  $27^\circ$ , entrada no radial ( $87^\circ$ ), diámetro interior del rodete 75 mm, el diámetro exterior es el triple del interior. El espesor del rodete a la entrada es igual a 50 mm y el espesor a su salida 15 mm. Conociendo que el rodete gira a 1450 rpm y que el ángulo de salida del álabe es igual a  $35^\circ$ . Se pide calcular.

- a) Triángulo de velocidades a la entrada

$u_1$ (m/s) = 5,6941	$\beta_1$ ( $^\circ$ ) = 27
$w_1$ (m/s) = 6,2244	$\alpha_1$ ( $^\circ$ ) = 87
$v_1$ (m/s) = 2,8297	$V_{1u}$ (m/s) = 0,1481

- b) Triángulo de velocidades a la salida del rodete

$u_2$ (m/s) = 17,0823	$\beta_2$ ( $^\circ$ ) = 35
$w_2$ (m/s) = 5,4739	$\alpha_2$ ( $^\circ$ ) = 13,99
$v_2$ (m/s) = 12,9836	$v_{2u}$ (m/s) = 12,5983

- c) Caudal circulante por el rodete en  $\text{m}^3/\text{s}$   $Q = 0,03329 \text{ m}^3/\text{s}$

- d) Altura teórica de Euler aportada por la máquina hidráulica

$$H_{t,\infty} = 21,85 \text{ mca}$$

- e) Altura de presión y cinética aportada por la máquina

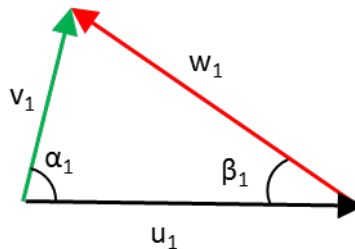
$$H_{p,\infty} = 13,67 \text{ mca}$$

$$H_{d,\infty} = 8,18 \text{ mca}$$

**SOLUCIÓN****Apartados a y b)**

Los datos del problema permiten determinar el triángulo de entrada, ya que se conocen variables suficientes del mismo. Dados los datos, se conoce  $\beta_1 = 27^\circ$ ;  $\alpha_1 = 87^\circ$ . Indirectamente, podemos determinar la velocidad tangencial ( $u_1$ ), conocida la velocidad de giro ( $n$ ) y el diámetro de entrada al rodete.

$$u_1 \left( \frac{m}{s} \right) = \frac{\pi D_1}{60} n = \frac{\pi \cdot 0,075 \text{ m}}{60} 1450 \text{ rpm} = 5,6941 \text{ m/s}$$

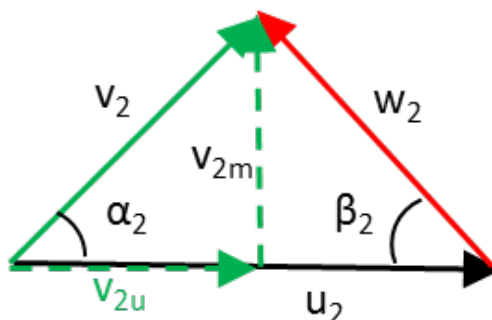


Conocida  $u_1$ , aplicando el teorema del seno se pueden conocer los módulos de  $v_1$  y  $w_1$ , ya que el ángulo opuesto a  $u_1$  es igual a  $180 - 27 - 87 = 66$ .

$$v_1 \left( \frac{m}{s} \right) = \frac{u_1 \text{seno} \beta_1}{\text{seno}(180 - \beta_1 - \alpha_1)} = \frac{5,6941 \text{seno}(27^\circ)}{\text{seno}(66^\circ)} = 2,8297 \text{ m/s}$$

$$w_1 \left( \frac{m}{s} \right) = \frac{u_1 \text{seno} \alpha_1}{\text{seno}(180 - \beta_1 - \alpha_1)} = \frac{5,6941 \text{seno}(87^\circ)}{\text{seno}(66^\circ)} = 6,2244 \text{ m/s}$$

Una vez se conocen todos los parámetros del triángulo de entrada, se procede a la resolución del triángulo de salida. En este caso, el único dato que se dispone es el ángulo de salida del álabe ( $\beta_2$ ).



Dado que el caudal de entrada es igual al caudal de salida, podemos determinar la velocidad meridional de salida ( $v_{2m}$ ).

$$Q_1 = Q_2$$

$$Q_1 = v_{1m} \pi D_1 b_1 = 2,8258 \frac{m}{s} \pi 0,075 m 0,055 m = 0,03329 m^3/s$$

$$v_{2m} = \frac{Q_2}{\pi D_2 b_2} = \frac{0,03329 m^3/s}{\pi 0,225 m 0,015 m} = 3,1397 m/s$$

Conocida la velocidad meridional a la salida, así como la velocidad tangencial a la salida ( $u_2$ ), la velocidad relativa a la salida ( $w_2$ ):

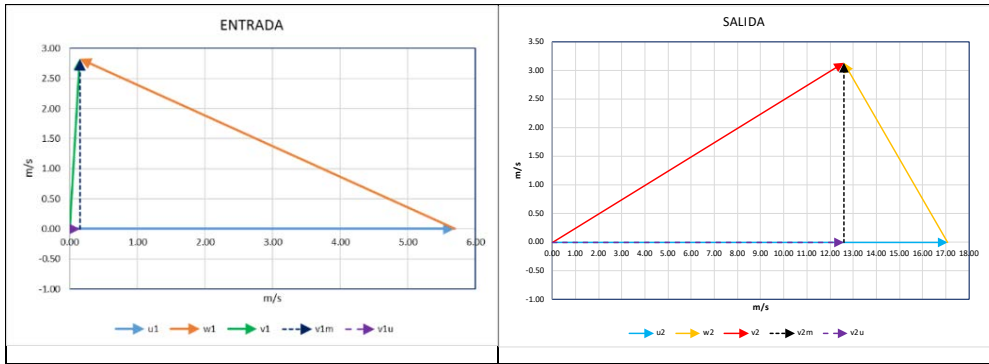
$$u_2 \left( \frac{m}{s} \right) = \frac{\pi D_2}{60} n = \frac{\pi 0,225 m}{60} 1450 rpm = 17,0823 m/s$$

$$w_2 \left( \frac{m}{s} \right) = \frac{v_{2m}}{\text{seno}(\beta_2)} = 5,4739 m/s$$

$$v_{2u} \left( \frac{m}{s} \right) = u_2 - w_2 \cos(\beta_2) = 17,0823 - 5,4739 * \cos(35) = 12,5983 m/s$$

$$\tan(\alpha_2) = \frac{v_{2m}}{v_{2u}} \longrightarrow \alpha_2 = 13,99^\circ$$

Se adjuntan los triángulos de entrada y salida





**Apartado c)**

El caudal ha sido calculado en el apartado anterior.

$$Q_1 = v_{1m} \pi D_1 b_1 = 2,8258 \frac{m}{s} \pi 0,075 m 0,055 m = 0,03329 m^3/s$$

**Apartado d)**

La altura teórica de Euler, viene definida por la expresión:

$$H_{t,\infty} = \frac{u_2 v_{2u} - u_1 v_{1u}}{g} = \frac{11,3882 \cdot 6,9042 - 5,6941 \cdot 0,1481}{g} = 7,93 \text{ mca}$$

**Apartado e)**

La altura de presión ( $H_{p,\infty}$ ) y dinámica ( $H_{d,\infty}$ ) pueden determinarse mediante la ecuación de Euler en su segunda forma:

$$H_{t,\infty} = H_{p,\infty} + H_{d,\infty}$$

$$H_{t,\infty} = \frac{u_2^2 - u_1^2}{2g} + \frac{w_1^2 - w_2^2}{2g} + \frac{v_2^2 - v_1^2}{2g}$$

$$H_{p,\infty} = \frac{u_2^2 - u_1^2}{2g} + \frac{w_1^2 - w_2^2}{2g} = \frac{11,3882^2 - 5,6941^2}{2g} + \frac{6,2244^2 - 5,4739^2}{2g}$$

$$= 5,41 \text{ mca}$$

$$H_{d,\infty} = \frac{v_2^2 - v_1^2}{2g} = \frac{7,5846^2 - 2,8297^2}{2g} = 2,52 \text{ mca}$$

**Problema 5**

Un rodete teórico de una máquina hidráulica operando como bomba, presenta las siguientes características. Ángulo de entrada del álabe ( $\beta_1$ ) igual a  $29^\circ$ , entrada no radial ( $88^\circ$ ), diámetro interior del rodete 80 mm, el diámetro exterior es el triple del interior. El espesor del rodete a la entrada es igual a 50 mm y el espesor a su salida 15 mm. Conociendo que el rodete gira a 2900 rpm y que el ángulo que forma la componente tangencial de la velocidad y la velocidad absoluta de salida del álabe es igual a  $15^\circ$ . Se pide calcular.

- a) Triángulo de velocidades a la entrada

$u_1$ (m/s) = 12,1475	$\beta_1$ ( $^\circ$ ) = 29
$w_1$ (m/s) = 13,6252	$\alpha_1$ ( $^\circ$ ) = 88
$v_1$ (m/s) = 6,6096	$V_{1u}$ (m/s) = 0,2307

- b) Triángulo de velocidades a la salida del rodete

$u_2$ (m/s) = 36,4425	$\beta_2$ ( $^\circ$ ) = 39,04
$w_2$ (m/s) = 11,6529	$\alpha_2$ ( $^\circ$ ) = 15
$v_2$ (m/s) = 28,3584	$v_{2u}$ (m/s) = 27,3921

- c) Caudal circulante por el rodete en  $m^3/s$   $Q = 0,08301 m^3/s$

- d) Altura teórica de Euler aportada por la máquina hidráulica

$$H_{t,\infty} = 101,47 \text{ mca}$$

- e) Altura de presión y cinética aportada por la máquina

$$H_{p,\infty} = 62,71 \text{ mca}$$

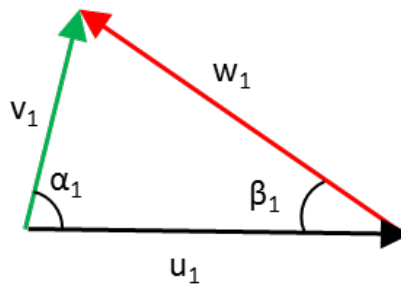
$$H_{d,\infty} = 38,76 \text{ mca}$$

- f) Par teórico en el eje en Nm  $M = 272,09 Nm$

**SOLUCIÓN****Apartados a) y b)**

Los datos del problema permiten determinar el triángulo de entrada, ya que se conocen variables suficientes del mismo. Dados los datos, se conoce  $\beta_1 = 29^\circ$ ;  $\alpha_1 = 88^\circ$ . Indirectamente, podemos determinar la velocidad tangencial ( $u_1$ ), conocida la velocidad de giro ( $n$ ) y el diámetro de entrada al rodete.

$$u_1 \left( \frac{m}{s} \right) = \frac{\pi D_1}{60} n = \frac{\pi \cdot 0,08 \text{ m}}{60} 2900 \text{ rpm} = 12,1475 \text{ m/s}$$

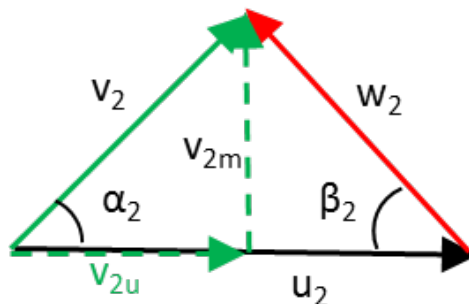


Conocida  $u_1$ , aplicando el teorema del seno se pueden conocer los módulos de  $v_1$  y  $w_1$ , ya que el ángulo opuesto a  $u_1$  es igual a  $180 - 29 - 88 = 63$ .

$$v_1 \left( \frac{m}{s} \right) = \frac{u_1 \text{seno} \beta_1}{\text{seno}(180 - \beta_1 - \alpha_1)} = \frac{12,1475 \text{seno}(29^\circ)}{\text{seno}(63^\circ)} = 60,6096 \text{ m/s}$$

$$w_1 \left( \frac{m}{s} \right) = \frac{u_1 \text{seno} \alpha_1}{\text{seno}(180 - \beta_1 - \alpha_1)} = \frac{12,1475 \text{seno}(88^\circ)}{\text{seno}(63^\circ)} = 13,6252 \text{ m/s}$$

Una vez se conocen todos los parámetros del triángulo de entrada, se procede a la resolución del triángulo de salida. En este caso, el único dato que se dispone es el ángulo de salida del álabe ( $\alpha_2$ ).



Dado que el caudal de entrada es igual al caudal de salida (máquina teórica), podemos determinar la velocidad meridional de salida ( $v_{2m}$ ).

$$Q_1 = Q_2$$

$$Q_1 = v_{1m} \pi D_1 b_1 = 6,6056 \frac{m}{s} \pi 0,08 m 0,050 m = 0,08301 m^3/s$$

$$v_{2m} = \frac{Q_2}{\pi D_2 b_2} = \frac{0,08301 m^3/s}{\pi 0,24 m 0,015 m} = 7,3397 m/s$$

Conocida la velocidad meridional a la salida, así como la velocidad tangencial a la salida ( $u_2$ ), la velocidad relativa a la salida ( $w_2$ ):

$$u_2 \left( \frac{m}{s} \right) = \frac{\pi D_2}{60} n = \frac{\pi 0,24 m}{60} 2900 rpm = 36,4425 m/s$$

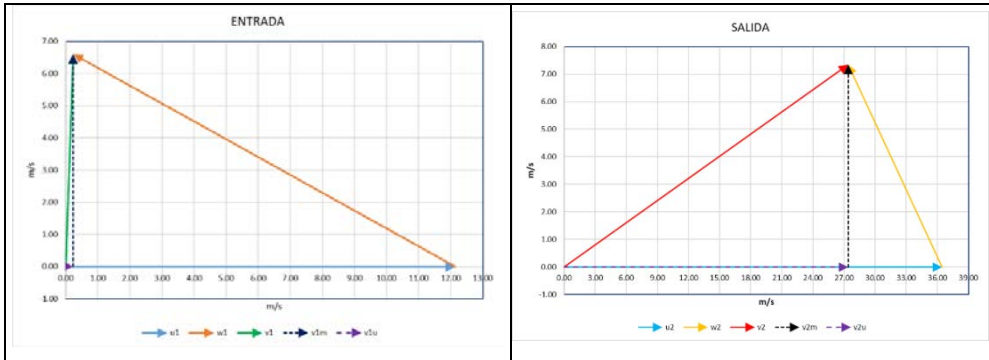
$$v_2 \left( \frac{m}{s} \right) = \frac{v_{2m}}{\text{seno}(\alpha_2)} = 28,3584 m/s$$

$$v_{2u} \left( \frac{m}{s} \right) = v_2 \cos(\alpha_2) = 27,3921 m/s$$

$$\tan(\beta_2) = \frac{v_{2m}}{u_2 - v_{2u}} \longrightarrow \beta_2 = 39,04^\circ$$

$$w_2 = \frac{v_{2m}}{\text{seno}\beta_2} = \frac{7,3397}{\text{seno}(39,04^\circ)} = 11,6529$$

Se adjuntan los triángulos de entrada y salida



**Apartado c)**

El caudal ha sido calculado en el apartado anterior.

$$Q_1 = v_{1m} \pi D_1 b_1 = 6,6056 \frac{m}{s} \pi 0,08 m 0,050 m = 0,08301 m^3/s$$

**Apartado d)**

La altura teórica de Euler, viene definida por la expresión:

$$H_{t,\infty} = \frac{u_2 v_{2u} - u_1 v_{1u}}{g} = \frac{36,4425 \cdot 27,3921 - 12,1475 \cdot 0,2307}{9,81} = 101,47 mca$$

**Apartado e)**

La altura de presión ( $H_{p,\infty}$ ) y dinámica ( $H_{d,\infty}$ ) pueden determinarse mediante la ecuación de Euler en su segunda forma:

$$\begin{aligned} H_{t,\infty} &= H_{p,\infty} + H_{d,\infty} \\ H_{t,\infty} &= \frac{u_2^2 - u_1^2}{2g} + \frac{w_1^2 - w_2^2}{2g} + \frac{v_2^2 - v_1^2}{2g} \\ H_{p,\infty} &= \frac{u_2^2 - u_1^2}{2g} + \frac{w_1^2 - w_2^2}{2g} = \\ &= \frac{36,4425^2 - 12,1475^2}{2g} + \frac{13,6252^2 - 11,6529^2}{2g} = 62,71 mca \\ H_{d,\infty} &= \frac{v_2^2 - v_1^2}{2g} = \frac{28,3584^2 - 6,6096^2}{2g} = 38,76 mca \end{aligned}$$

**Apartado f)**

El par viene definido por la expresión

$$\begin{aligned} M &= \rho Q (v_{2u} r_2 - v_{1u} r_1) \\ M &= 1000 \cdot 0,08301 \left( 27,3921 \frac{0,24}{2} - 0,2307 \frac{0,08}{2} \right) = 272,09 Nm \end{aligned}$$

**Problema 6**

Se conoce que la altura teórica de Euler aportada por una máquina es igual a 80,22 mca. La componente dinámica de la altura es igual a 36,85 mca. Se conoce que la máquina tiene entrada radial y se conoce que la velocidad tangencial es igual a 34,1649 m/s. Suponiendo un comportamiento teórico, el ángulo de entrada del álabe es igual a 26°, que la relación de diámetros entre la salida y la entrada es 3 y que los espesores son iguales. Se pide calcular:

- a) Triángulo de velocidades a la entrada

$u_1$ (m/s) = 11,3883	$\beta_1$ (°) = 26
$w_1$ (m/s) = 12,6706	$\alpha_1$ (°) = 90
$v_1$ (m/s) = 5,5544	$V_{1u}$ (m/s) = 0

- b) Triángulo de velocidades a la salida del rodete

$u_2$ (m/s) = 34,1649	$\beta_2$ (°) = 53,32
$w_2$ (m/s) = 18,6319	$\alpha_2$ (°) = 32,97
$v_2$ (m/s) = 27,4563	$v_{2u}$ (m/s) = 23,0341

**SOLUCIÓN****Apartado a)**

Conocida la altura teórica de Euler y que la entrada es radial ( $v_{1u} = 0$ ),

$$H_{t,\infty} = \frac{u_2 v_{2u}}{2g} \rightarrow v_{2u} = 80,22 \frac{19,62}{34,1649} = 23,0341 \text{ m/s}$$

Conocida la relación de diámetros, la velocidad tangencial a la entrada será:

$$u_1 = \frac{u_2}{3} = \frac{34,1649}{3} = 11,3883 \text{ m/s}$$

Por ser entrada radial,  $v_{1m} = v_1$

$$v_1 = u_1 \tan \beta_1 = 11,3883 \tan(26^\circ) = 5,5544 \text{ m/s}$$

Por otro lado, se conoce que la altura dinámica es igual a 36,85 mca,

$$H_{d,\infty} = \frac{v_2^2 - v_1^2}{2g} \rightarrow v_2 = \sqrt{2gH_{d,\infty} + v_1^2} = \sqrt{2 \cdot 9,81 \cdot 36,85 + 5,5544^2} = 27,4563 \text{ m/s}$$

**Apartado b)**

Aplicando el Teorema de Pitágoras, se puede determinar el valor de la velocidad meridional de salida.

$$v_{2m} = \sqrt{v_2^2 - v_{2u}^2} = 14,9425 \text{ m/s}$$

Conocida la componente meridional, se pueden determinar tanto  $\alpha_2$  así como  $\beta_2$

$$\tan \alpha_2 = \frac{v_{2m}}{v_{2u}} \rightarrow \alpha_2 = \text{atan} \left( \frac{14,9425}{23,0341} \right) = 32,97^\circ$$

$$\tan \beta_2 = \frac{v_{2m}}{u_2 - v_{2u}} \rightarrow \beta_2 = \text{atan} \left( \frac{14,9425}{34,1649 - 23,0341} \right) = 53,32^\circ$$

La velocidad relativa de salida puede determinarse mediante

$$w_2 = \frac{v_{2m}}{\text{seno}(\beta_2)} = \frac{14,9425}{\text{seno}(53,32^\circ)} = 18,6319 \text{ m/s}$$





# Capítulo 2

## Generación de energía mediante turbinas hidráulicas

### 2.1. Resultados de aprendizaje





El segundo capítulo está focalizado en el análisis de turbinas de reacción y acción (fundamentalmente Francis y Pelton) en el estudio de recuperación de energía y análisis de potencias. El capítulo recoge ejercicios que además de determinar las velocidades tangenciales, relativa y absoluta tanto a la entrada como salida del rodete, establece cálculos simples y directos relacionados con la determinación de la altura teórica de Euler, caudal circulante, grado de reacción entre otros. Asimismo, establece cálculos energéticos y de rendimientos de la máquina en función de sus características. Son ejercicios básicos que deben permitir alcanzar los resultados de aprendizaje para conceptos básicos de máquinas hidráulicas.

Los resultados de aprendizaje son:

- Determinar el triángulo de velocidades a la entrada y salida de una turbina
- Representar gráficamente las componentes de la velocidad y sus ángulos
- Calcular el caudal circulante por un rodete
- Estimar la altura teórica de Euler a partir de la ecuación de Euler
- Determinar la potencia y energía recuperada por una turbina en función de su salto neto o energía disponible

## **2.2. Objetos de aprendizaje de ayuda para la adquisición de los resultados de aprendizaje**

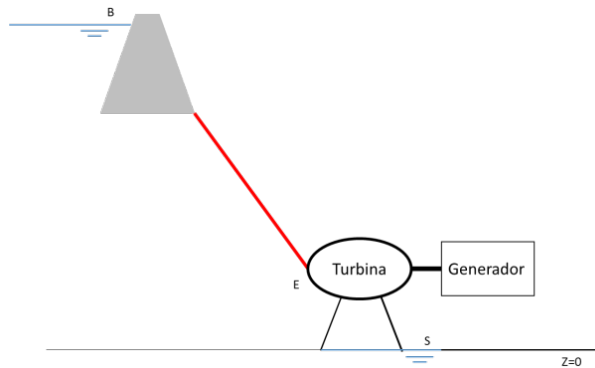
A continuación, se adjuntan los objetos de aprendizaje que pueden ser de utilidad para alcanzar los resultados de aprendizaje establecidos en el apartado anterior.

<b>POLIMEDIA</b>	<b>LINK</b>	<b>CÓDIGO QR</b>
La ecuación de Euler en turbomáquinas hidráulicas	<a href="http://hdl.handle.net/10251/78682">http://hdl.handle.net/10251/78682</a>	
Distribución de presiones en turbinas	<a href="http://hdl.handle.net/10251/78675">http://hdl.handle.net/10251/78675</a>	
Rendimientos de una turbina hidráulica	<a href="http://hdl.handle.net/10251/78877">http://hdl.handle.net/10251/78877</a>	
La turbina Francis. Principios generales	<a href="http://hdl.handle.net/10251/78879">http://hdl.handle.net/10251/78879</a>	

## 2.3 Problemas

### Problema 1

La figura muestra el esquema de una central hidroeléctrica que es abastecida de un embalse. La lámina de agua se sitúa a la cota 356 msnm (Punto B de la figura). La presa conecta con la central mediante una conducción de acero cuyo diámetro interior es 998 mm. Se considera una rugosidad absoluta del material de la conducción de 0.1 mm, y la longitud de la misma es de 1650 m. Teniendo en cuenta que existen 4 codos de 30° (que tienen un coeficiente de pérdidas adimensional de 0.65 cada uno), una válvula de compuerta de DN800 mm ( $k_a=1,1$ ) y una válvula de sobrevelocidad aguas arriba de la entrada a la turbina ( $k_a=1,8$ ) de DN800. Conocido que el caudal de turbinado es igual a 900 l/s y que la descarga de la turbina se fija en la lámina libre S. Determinar:



- Salto bruto del sistema en mca  $H_{BRUTO} = 356 \text{ mca}$
- Salto Neto  $H_N = 353,857 \text{ mca}$
- Potencia hidráulica en kW  $P_{abs} = 3124,2 \text{ kW}$
- Potencia teórica en kW, considerando que la altura de presión teórica es 310,25 mca y la altura dinámica teórica 16,32 mca.  $P_{teórica} = 2883,64 \text{ kW}$
- Potencia interna en kW, teniendo en cuenta que el caudal fugado (interno y externo) en la máquina es igual a 32 l/s.  $P_{interna} = 2779,83 \text{ kW}$
- Potencia útil en kW, si las pérdidas mecánicas son de 214 kW  
 $P_{útil} = 2565,78 \text{ kW}$

Nota. Considerar la viscosidad cinemática del agua igual a  $1,1 \cdot 10^{-6} \text{ m}^2/\text{s}$  y la expresión de White-Colebrook y Darcy-Weisbach para determinar las pérdidas de carga.

## SOLUCIÓN

### Apartado a)

La determinación del salto bruto ( $H_{BRUTO}$ ) es directa mediante la expresión:

$$H_{BRUTO} = H_B - H_S = 356 - 0 = 356 \text{ mca}$$

### Apartado b)

Determinado el salto bruto, el salto neto ( $H_N$ ) viene definido por la expresión:

$$H_N = H_E - H_S = H_B - \sum h_{B-E} - H_S$$

siendo  $\sum h_{B-E}$  las pérdidas de fricción y localizadas entre la presa (O) y la entrada a la turbina (E). En este caso, las pérdidas por fricción vienen determinadas por la expresión de Darcy-Weisbach, donde el factor de fricción “ $f$ ”, es determinado con la expresión de White-Colebrook.

$$h_r = \frac{8fLQ^2}{\pi^2 g D^5}$$

$$\frac{1}{\sqrt{f}} = -2 \log \left( \frac{2.51}{Re \sqrt{f}} + \frac{k}{3.71D} \right)$$

$$h_s = \frac{8k_a Q^2}{\pi^2 g D^4}$$

En este caso, teniendo en cuenta el caudal circulante ( $Q=0.9 \text{ m}^3/\text{s}$ ),  $f$  es igual a 0.01339, las pérdidas por fricción son igual a:

$$h_r = \frac{8 \cdot 0.01339 \cdot 1650 \cdot 0.9^2}{\pi^2 g \cdot 0.998^5} = 1,494 \text{ mca}$$

Las pérdidas singulares se determinan a continuación:

$$h_s = \frac{8 \cdot 4 \cdot 0,65 \cdot 0,9^2}{\pi^2 g \cdot 0,998^4} + \frac{8 \cdot 1 \cdot 1,1 \cdot 0,9^2}{\pi^2 g \cdot 0,8^4} + \frac{8 \cdot 1 \cdot 1,8 \cdot 0,9^2}{\pi^2 g \cdot 0,8^4} = 0,649 \text{ mca}$$

Por tanto,  $\sum h_{B-E} = 1,494 + 0,649 = 2,143 \text{ mca}$ . A continuación, se determina el salto neto:

$$H_N = 356 - 2,143 - 0 = 353,857 \text{ mca}$$

### Apartado c)

Conocido el salto neto, directamente se puede determinar la potencia hidráulica o absorbida, mediante la expresión:

$$P_{abs} = \gamma Q_T H_N = 9,81 \cdot 0,9 \cdot 353,857 = 3124,2 \text{ kw}$$

**Apartado d)**

Teniendo en cuenta que la potencia teórica es:

$$P_{teórica} = \gamma Q_T H_N \eta_{man}$$

Es necesario determinar el rendimiento manométrico. Para ello, el enunciado aporta la altura de presión y dinámica teórica del rodete.

$$H_{t,\infty} = H_{p,\infty} + H_{d,\infty}$$

$$\eta_{man} = \frac{H_{t,\infty}}{H_N}$$

Aplicando los datos aportados por el problema y los resultados ya obtenidos, el rendimiento manométrico es:

$$\eta_{man} = \frac{310,25 + 16,32}{353,857} = 0,923$$

$$P_{teórica} = \gamma Q_T H_N \eta_{man} = 9,81 \cdot 0,9 \cdot 353,857 \cdot 0,923 = 2883,64 \text{ kw}$$

**Apartado e)**

La potencia interna debe determinarse una vez conocido el rendimiento volumétrico de la máquina. Conocido el caudal de fuga en la máquina, el rendimiento volumétrico viene definido por la expresión:

$$\eta_v = \frac{Q_T - q_f}{Q_T} = \frac{0,9 - 0,032}{0,9} = 0,964$$

Por tanto, la potencia interna será igual a:

$$P_{interna} = \gamma Q_T H_N \eta_{man} \eta_v = 9,81 \cdot 0,9 \cdot 353,857 \cdot 0,923 \cdot 0,964 = 2779,83 \text{ kw}$$

**Apartado f)**

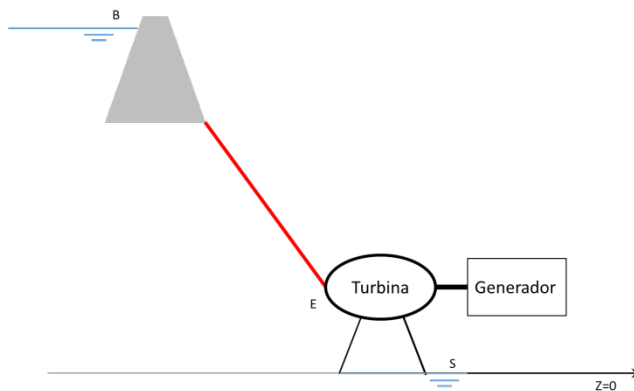
Finalmente, la potencia útil o al freno transmitida por la máquina debe conocerse el rendimiento mecánico de la misma una vez se conoce la potencia interna.

$$\eta_{mec} = \frac{P_{int} - \text{Perdidas}}{P_{int}} = \frac{2779,83 - 214}{2779,83} = 0,923$$

$$P_{útil} = \gamma Q_T H_N \eta_{man} \eta_v \eta_{mec} = 9,81 \cdot 0,9 \cdot 353,857 \cdot 0,923 \cdot 0,964 \cdot 0,923 = 2565,78 \text{ kW}$$

## Problema 2

La figura muestra el esquema de una central hidroeléctrica que es abastecida de un embalse. Se conoce que el término de presión a la entrada de la turbina (E) es 125 mca. Se conoce que el desnivel entre la entrada y la salida de la turbina (S) es 8 m. La presa conecta con la central mediante una conducción de acero cuyo diámetro interior es 998 mm. Se considera una rugosidad absoluta del material de la conducción de 0,1 mm, y la longitud de la misma es de 1650 m. Teniendo en cuenta que existen 4 codos de 30° (que tienen un coeficiente de pérdidas adimensional de 0,65 cada uno), una válvula de compuerta de DN800 mm ( $k_a=1,1$ ) y una válvula de sobrevelocidad aguas arriba de la entrada a la turbina ( $k_a=1,8$ ) de DN800. Conocido que el caudal de turbinado es igual a 900 l/s, la entrada tiene un diámetro de 800 mm y que la descarga de la turbina se fija en la lámina libre S. Además, se conoce que la altura dinámica del rodete es igual a 17 mca, la velocidad tangencial de entrada a la turbina es 48 m/s, la velocidad tangencial de salida 35 m/s y las velocidades relativas de entrada y salida son 30 y 45 m/s respectivamente. Determinar:



- Salto bruto del sistema en mca  $H_{BRUTO} = 135,306 \text{ mca}$
- Salto neto  $H_N = 133,163 \text{ mca}$
- Potencia hidráulica en kW  $P_{abs} = 1175,7 \text{ kW}$
- Potencia teórica en kW.  $P_{teórica} = 1141,6 \text{ kW}$
- Potencia interna en kW, teniendo en cuenta que el caudal fugado (interno y externo) en la máquina es igual a 32 l/s.  $P_{interna} = 1100,5 \text{ kW}$
- Potencia útil en kW, si las pérdidas mecánicas son de 121 kW.  
 $P_{útil} = 979,45 \text{ kW}$

Nota. Considerar la viscosidad cinemática del agua igual a  $1,1 \cdot 10^{-6} \text{ m}^2/\text{s}$  y la expresión de White-Colebrook y Darcy-Weisbach para determinar las pérdidas de carga.

## SOLUCIÓN

A partir de los datos dados por el problema, se puede determinar el salto neto ( $H_N$ ) mediante la expresión:

$$H_N = H_E - H_S = z_E + \frac{P_E}{\gamma} + \frac{V_E^2}{2g} - \left( z_S + \frac{P_S}{\gamma} + \frac{V_S^2}{2g} \right)$$

La velocidad a la entrada puede determinarse como  $V_E = \frac{4Q}{\pi D_E^2} = \frac{4 \cdot 0,9}{\pi \cdot 0,8^2} = 1,79 \text{ m/s}$ , siendo el término de presión y cinético a la salida nulo.

$$H_N = 8 + 125 + 0,163 = 133,163 \text{ mca}$$

La determinación del salto bruto ( $H_{BRUTO}$ ) viene definido por la expresión:

$$H_B = H_N + \sum h_{B-E} - H_S$$

siendo  $\sum h_{B-E}$  las pérdidas de fricción y localizadas entre la presa (O) y la entrada a la turbina (E). En este caso, las pérdidas por fricción vienen determinadas por la expresión de Darcy-Weisbach, donde el factor de fricción "f", es determinado con la expresión de White-Colebrook.

$$h_r = \frac{8fLQ^2}{\pi^2 g D^5}; \frac{1}{\sqrt{f}} = -2 \log \left( \frac{2,51}{Re \sqrt{f}} + \frac{k}{3,71D} \right)$$

$$h_s = \frac{8k_a Q^2}{\pi^2 g D^4}$$

En este caso, teniendo en cuenta el caudal circulante ( $Q=0,9 \text{ m}^3/\text{s}$ ), f es igual a 0,01339, las pérdidas por fricción son igual a:

$$h_r = \frac{8 \cdot 0,01339 \cdot 1650 \cdot 0,9^2}{\pi^2 g \cdot 0,998^5} = 1,494 \text{ mca}$$

Las pérdidas singulares se determinan a continuación:

$$h_s = \frac{8 \cdot 4 \cdot 0,65 \cdot 0,9^2}{\pi^2 g \cdot 0,998^4} + \frac{8 \cdot 1 \cdot 1,1 \cdot 0,9^2}{\pi^2 g \cdot 0,8^4} + \frac{8 \cdot 1 \cdot 1,8 \cdot 0,9^2}{\pi^2 g \cdot 0,8^4} = 0,649 \text{ mca}$$

Por tanto,  $\sum h_{B-E} = 1,494 + 0,649 = 2,143 \text{ mca}$ . A continuación, se determina el salto neto:

$$H_B = 133,163 + 2,143 - 0 = 135,306 \text{ mca}$$

### Apartado c)

Conocido el salto neto, directamente se puede determinar la potencia hidráulica o absorbida, mediante la expresión:

$$P_{abs} = \gamma Q_T H_N = 9,81 \cdot 0,9 \cdot 133,163 = 1175,7 \text{ kW}$$

**Apartado d)**

Teniendo en cuenta que la potencia teórica es:

$$P_{teórica} = \gamma Q_T H_N \eta_{man}$$

es necesario determinar el rendimiento manométrico. Para ello, es necesario determinar la altura teórica de Euler, mediante la ecuación de Euler en su segunda forma:

$$H_{t,\infty} = H_{p,\infty} + H_{d,\infty} = \frac{u_1^2 - u_2^2}{2g} + \frac{w_2^2 - w_1^2}{2g} + \frac{v_1^2 - v_2^2}{2g}$$

$$H_{t,\infty} = \frac{48^2 - 35^2}{2g} + \frac{45^2 - 30^2}{2g} + 17 = 129,334 \text{ mca}$$

$$\eta_{man} = \frac{H_{t,\infty}}{H_N}$$

Aplicando los datos aportados por el problema y los resultados ya obtenidos, el rendimiento manométrico es:

$$\eta_{man} = \frac{129,334}{133,163} = 0,971$$

$$P_{teórica} = \gamma Q_T H_N \eta_{man} = 9,81 \cdot 0,9 \cdot 133,163 \cdot 0,971 = 1141,6 \text{ kW}$$

**Apartado e)**

La potencia interna debe determinarse una vez conocido el rendimiento volumétrico de la máquina. Conocido el caudal de fuga en la máquina, el rendimiento volumétrico viene definido por la expresión:

$$\eta_v = \frac{Q_T - q_f}{Q_T} = \frac{0,9 - 0,032}{0,9} = 0,964$$

Por tanto, la potencia interna será igual a:

$$P_{interna} = \gamma Q_T H_N \eta_{man} \eta_v = 9,81 \cdot 0,9 \cdot 133,163 \cdot 0,971 \cdot 0,964 = 1100,5 \text{ kW}$$

**Apartado f)**

Finalmente, la potencia útil o al freno transmitida por la máquina debe conocerse el rendimiento mecánico de la misma una vez se conoce la potencia interna.

$$\eta_{mec} = \frac{P_{int} - \text{Perdidas}}{P_{int}} = \frac{1100,5 - 121}{1100,5} = 0,89$$

$$P_{útil} = \gamma Q_T H_N \eta_{man} \eta_v \eta_{mec} = 9,81 \cdot 0,9 \cdot 133,163 \cdot 0,971 \cdot 0,964 \cdot 0,89 = 979,45 \text{ kW}$$



### Problema 3

Una central hidroeléctrica cuenta con una turbina Pelton un único chorro. El generador cuenta con 4 pares de polos y opera bajo la frecuencia de 50Hz. La sección de entrada de la turbina se encuentra a la cota 125 msnm y un manómetro instalado en la misma señala una presión igual a 259 mca. El diámetro de la sección es igual a 0,75 m. Se conoce que la turbina se alimenta de un embalse cuya lámina libre de agua se sitúa a la cota 396,175 m y las pérdidas de carga de la conducción cuyo diámetro es de 0,95 m desde el embalse hasta la turbina son igual a 12 mca. Se conoce que el diámetro del chorro es igual a 10 cm, el diámetro de la rueda de la turbina es 2,28 m. La pala de la turbina puede considerarse ideal su entrada. La salida de la cazoleta presenta un ángulo de  $172^\circ$ , la velocidad relativa a la salida es un 75% la velocidad relativa a la entrada. Suponiendo que entre la salida del inyector hasta la cazoleta no hay pérdidas de carga, y que tanto el inyector como la cazoleta se encuentran a la misma cota (122 m). Determinar:

- a) Triángulo de velocidades a la entrada

$u_1$ (m/s) = 89,5354	$\beta_1$ ( $^\circ$ )=0
$w_1$ (m/s) =14,7429	$\alpha_1$ ( $^\circ$ )=0
$v_1$ (m/s) = 104,2783	$V_{1u}$ (m/s) =104,2783

- b) Triángulo de velocidades a la salida del rodete

$u_2$ (m/s) = 89,5354	$\beta_2$ ( $^\circ$ )=172
$w_2$ (m/s) =11,052	$\alpha_2$ ( $^\circ$ )= 1,12
$v_2$ (m/s) = 78,6009	$v_{2u}$ (m/s) = 78,5858

- c) Caudal circulante por el rodete en  $m^3/s$   $Q= 0,819 m^3/s$   
 d) Altura teórica de Euler en mca  $H_{t,\infty} = 234,49 mca$   
 e) Rendimiento hidráulico  $\eta_H = 0,8944$   
 f) Potencia útil en kW, si el rendimiento mecánico es 0,88.  
 $P_{\text{útil}} = 1657,91 kW$

## SOLUCIÓN

Para abordar la resolución, es necesario determinar el caudal circulante. Para ello, es necesario realizar un balance de energía entre la sección 0 (embalse) y sección E (entrada a la turbina).

$$z_0 + \frac{P_0}{\gamma} + \frac{V_0^2}{2g} = z_E + \frac{P_E}{\gamma} + \frac{V_E^2}{2g} + \sum h_{0-E}$$

$$396,175 + 0 + 0 = 125 + 259 + \frac{V_E^2}{2g} + 12$$

$$V_E = 1,853 \text{ m/s}$$

El caudal circulante viene definido por:

$$Q_E = V_E \cdot S_E = 1,853 \frac{\pi 0,75^2}{4} = 0,819 \text{ m}^3/\text{s}$$

Conocido el caudal, la velocidad de salida del inyector  $v_1$  (coincidente con la de la entrada a la cuchara), es igual a:

$$v_{inyector} = v_1 = \frac{Q}{S} = \frac{0,819}{\frac{\pi 0,1^2}{4}} = 104,278 \text{ m/s}$$

Una vez conocida  $v_1$ , la velocidad tangencial de entrada puede conocerse mediante la expresión:

$$u_1 = \frac{\pi D_1}{60} n$$

$$n = \frac{60f}{z}$$

$$u_1 = \frac{\pi D_1}{60} \frac{60f}{z} = \frac{\pi 2,28}{60} \frac{60 \cdot 50}{4} = 89,5354 \frac{\text{m}}{\text{s}} = u_2$$

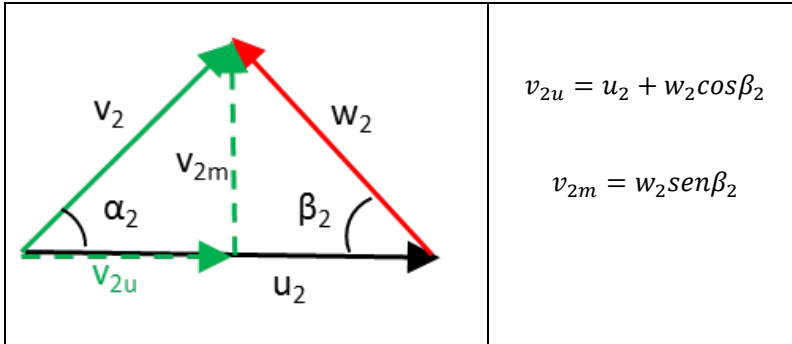
Dado que  $\beta_1 = 180^\circ$  y  $\alpha_1 = 0^\circ$  (entrada ideal), los vectores se encuentran en la misma dirección y, por lo tanto:

$$\vec{w}_1 = \vec{v}_1 - \vec{u}_1 = 14,7429 \frac{\text{m}}{\text{s}}$$

Conocido  $w_1$ ,  $w_2$  puede ser determinado a través de los datos dados por problema donde:

$$w_2 = 0,75w_1 = 0,75 \cdot 14,7429 = 11,0572 \frac{\text{m}}{\text{s}}$$

Dado que  $\beta_2 = 172^\circ$ , puede determinarse el valor de  $v_{2u}$  y  $v_{2m}$ , mediante las expresiones:



$$v_{2u} = 89,5354 + 11,572 \cos 172^\circ = 78,5858 \frac{m}{s}$$

$$v_{2m} = 11,0572 \operatorname{sen} 172^\circ = 1,5389 \frac{m}{s}$$

Conocidas las componentes de la velocidad a la salida, puede determinarse el vector velocidad absoluta a la salida ( $v_2$ )

$$v_2 = \sqrt{v_{2m}^2 + v_{2u}^2} = 78,6009 \text{ m/s}$$

Una vez, el ángulo de salida ( $\alpha_2$ ) es igual a:

$$\alpha_2 = \operatorname{atan} \left( \frac{v_{2m}}{v_{2u}} \right) = \operatorname{atan} \left( \frac{1,5389}{78,5858} \right) = 88,96^\circ$$

#### Apartado c)

El caudal circulante ha sido determinado en la sección anterior.

#### Apartado d)

$$H_{t,\infty} = \frac{u_1 v_{1u} - u_2 v_{2u}}{g}$$

$$H_{t,\infty} = \frac{89,5354 \cdot 104,2783 - 89,5354 \cdot 78,5858}{9,81} = 234,09 \text{ mca}$$

**Apartado e)**

El rendimiento hidráulico, teniendo en cuenta que el rendimiento volumétrico ( $\eta_v = 1$ ) es igual a la unidad en las turbinas Pelton.

$$\eta_h = \eta_v \eta_{man} = 1 \cdot \frac{H_{t,\infty}}{H_N}$$

En este caso el salto neto ( $H_N$ ) viene definido por la expresión:

$$H_N = H_E - H_S = z_E + \frac{P_E}{\gamma} + \frac{V_E^2}{2g} - z_S + \frac{P_S}{\gamma} + \frac{V_S^2}{2g}$$

$$H_N = 125 + 259 + 0,175 - 122 - 0 - 0 = 262,175 \text{ mca}$$

Por tanto,  $\eta_{man} = \frac{234,09}{262,175} = 0,8944$

**Apartado f)**

La potencia efectiva viene definida por la expresión:

$$P_{\text{útil}} = \gamma Q_T H_N \eta_{man} \eta_v \eta_{mec} = 9,81 \cdot 0,819 \cdot 262,175 \cdot 0,8944 \cdot 1 \cdot 0,88 = 1657,91 \text{ kW}$$

**Problema 4**

Una turbina Francis de 10 pares de polos, está situada en una central hidroeléctrica localizada en Europa desarrollando una potencia efectiva de 1800 kW. Se conoce que el salto neto son 57 mca y que la máquina opera con un rendimiento total del 72%. El rendimiento mecánico es 0,98 y las pérdidas por fugas 92 l/s. Se conoce que el diámetro del rodete a la entrada es de 160 cm y a la salida de 95 cm. La velocidad meridional es 3,8 m/s a la entrada y la componente periférica a la salida es nula. La turbina dispone de tubo de aspiración cuyas velocidades de entrada es 4 m/s y la de salida de 0,95 m/s. Se conoce que la cota de entrada al rodete está 45 cm por encima de la salida y la presión a la salida del mismo es -2,5 mca. Si las pérdidas en el rodete están establecidas en 1,2 mca. Determinar:

- a) Triángulo de velocidades a la entrada

$u_1$ (m/s) = 25,1327	$\beta_1$ (°)=24,22
$w_1$ (m/s) =9,2627	$\alpha_1$ (°)=12,83
$v_1$ (m/s) = 17,1137	$V_{1u}$ (m/s) = 16,6865

- b) Triángulo de velocidades a la salida del rodete

$u_2$ (m/s) = 14,9226	$\beta_2$ (°)=15,01
$w_2$ (m/s) =15,4448	$\alpha_2$ (°)= 90
$v_2$ (m/s) = 4	$v_{2u}$ (m/s) = 0

- c) Caudal circulante por el rodete en  $m^3/s$   $Q= 4,377 m^3/s$   
 d) Altura teórica de Euler en mca  $H_{t,\infty} = 42,75 mca$   
 e) Rendimiento Hidráulico  $\eta_H = 0,7346$   
 f) Presión a la entrada del rodete en mca.  $\frac{P_e}{\gamma} = 26,89 mca$

## SOLUCIÓN

Conocida el número de polos ( $z$ ) y la frecuencia ( $f$ ), se puede determinar la velocidad de rotación ( $n$ ) y con ella las velocidades tangenciales  $u_1$  y  $u_2$

$$n = \frac{60f}{z} = \frac{60 \cdot 50}{10} = 300 \text{ rpm}$$

$$u_1 = \frac{\pi D_1}{60} n = \frac{\pi \cdot 1,6}{60} 300 = 25,1327 \frac{m}{s}$$

Del mismo modo se puede conocer  $u_2$

$$u_2 = \frac{\pi D_2}{60} n = \frac{\pi \cdot 0,95}{60} 300 = 14,9226 \frac{m}{s}$$

Conocida la altura neta (57 mca), potencia (1800 kW) y rendimiento total (0,72) puede determinarse el caudal teórico ( $Q_T$ ) turbinado.

$$Q_T = \frac{P_{\text{útil}}}{\gamma H_N \eta_{\text{total}}} = \frac{1800}{9,81 \cdot 57 \cdot 0,72} = 4,471 \frac{m^3}{s}$$

Conocido  $Q_T$ , así como el caudal fugado, puede determinarse el rendimiento volumétrico  $\eta_v$

$$\eta_v = \frac{(Q_T - q_f)}{Q_T} = \frac{(4,471 - 0,092)}{4,471} = 0,979$$

Una vez conocido  $\eta_v$ , puede determinarse el rendimiento manométrico:

$$\eta_m = \frac{\eta_T}{\eta_v \eta_{\text{mec}}} = \frac{0,72}{0,979 \cdot 0,98} = 0,75$$

Conocido  $\eta_m$  y la altura neta, se puede determinar la altura teórica de Euler, que coincide con la efectiva en el caso de las turbinas:

$$H_{t,\infty} = \eta_m H_N = 0,75 \cdot 57 = 42,75 \text{ mca}$$

De la expresión de Euler, se puede determinar:

$$H_{t,\infty} = \frac{u_1 v_{1u} - u_2 v_{2u}}{g}$$

$$42,75 = \frac{25,1327 v_{1u} - 14,9226 \cdot 0}{9,81} \rightarrow v_{1u} = 16,6865 \frac{m}{s}$$

Conocidas ambas componentes de la velocidad absoluta, se puede determinar la misma.

$$v_1 = \sqrt{v_{1m}^2 + v_{1u}^2} = \sqrt{3,8^2 + 16,6865^2} = 17,1137 \frac{m}{s}$$

Del mismo modo, se puede determinar  $\alpha_1$  y  $\beta_1$

$$\alpha_1 = \text{atan}\left(\frac{v_{1m}}{v_{1u}}\right) = 12,83^\circ$$

$$\beta_1 = \text{atan}\left(\frac{v_{1m}}{u_1 - v_{1u}}\right) = 24,22^\circ$$

Conocidos el triángulo de entrada, se determinan los parámetros que restan del triángulo de salida.

$$\beta_2 = \text{atan}\left(\frac{v_{2m}}{u_2}\right) = 15,01^\circ$$

$$w_2 = \frac{v_2}{\text{seno}\beta_2} = \frac{4}{\text{seno}15,01^\circ} = 15,4448 \frac{m}{s}$$

**Apartado c)**

El caudal circulante por el rodete es:

$$Q_r = Q_T \eta_v = 4,471 \cdot 0,979 = 4,377 \text{ m}^3/\text{s}$$

**Apartado d)**

La altura teórica de Euler ya fue calculada en las secciones anteriores para poder definir los triángulos

**Apartado e)**

El rendimiento hidráulico ( $\eta_H$ )

$$\eta_h = \eta_v \eta_{man} = 0,734$$

**Apartado f)**

Para abordar la resolución, es necesario realizar un balance de energía entre la sección e (entrada rodete) y sección s (salida del rodete).

$$z_e + \frac{P_e}{\gamma} + \frac{V_e^2}{2g} = H_u + z_s + \frac{P_s}{\gamma} + \frac{V_s^2}{2g} + \sum h_{e-s}$$

$$\frac{P_e}{\gamma} = 42,75 - 0,45 + (-2,5) - \frac{17,1137^2}{2g} + \frac{4^2}{2g} + 1,2 = 26,89 \text{ mca}$$

### **Problema 5**

Una central hidroeléctrica está equipada con una turbina Pelton. Se conoce que la turbina desarrolla una potencia efectiva de 7800 kW y su velocidad de rotación es de 240 rpm. La altura de energía a la entrada de la turbina son 199 mca, tomando como referencia la cámara de descarga. Se conoce que el coeficiente de velocidad absoluta es 0,97, el coeficiente periférico de velocidad 0,47. El rendimiento mecánico de la turbina es 0,88 y el rendimiento manométrico 0,87. Se conoce que las cucharas de la turbina generan un 10% de pérdidas

a) Diámetro de chorro en m  $d = 0,319 \text{ m}$

b) Diámetro del rodete en m  $D = 2 \text{ m}$

Ángulo de salida de la cuchara  $\beta_2$ , suponiendo que la entrada de la máquina es ideal.  $\beta_2 = 21,96^\circ$



## SOLUCIÓN

A partir de los datos aportados por el problema, el caudal turbinado es igual a

$$Q = \frac{P_u}{\eta_{man}\eta_v\eta_{mec}H_N 9,81} = \frac{7800}{0,87 \cdot 1 \cdot 0,88 \cdot 199 \cdot 9,81} = 5,2795 \text{ m}^3/\text{s}$$

Por otro lado, la velocidad absoluta a la entrada es igual a

$$v_1 = \varphi_1 \sqrt{2gH_N} = 0,97 \sqrt{2g \cdot 199} = 60,6105 \text{ m/s}$$

Por tanto, el diámetro del chorro ( $d$ ) vendrá definido por la expresión:

$$Q = v_1 \frac{\pi d^2}{4} \rightarrow d = \sqrt{\frac{4Q}{\pi v_1}} = 0,333 \text{ m}$$

### Apartado b)

La expresión que tiene en cuenta el rodete de la máquina es

$$u_1 = \frac{\pi D}{60} n$$

Si se conoce la velocidad de giro ( $n$ ), y la velocidad tangencial puede determinarse mediante

$$u_1 = v v_1 = 0,47 \cdot 60,6105 = 28,4869 \text{ m/s}$$

Por tanto,  $D = \frac{60 u_1}{n \pi} = \frac{60 \cdot 28,4869}{240 \pi} = 2,27 \text{ m}$

### Apartado c)

Conocido el salto neto y el rendimiento manométrico, se puede determinar la altura teórica de Euler.

$$H_{t,\infty} = \eta_{man} H_N = 0,87 \cdot 199 = 171,14 \text{ mca}$$

Teniendo en cuenta la expresión de Euler,

$$H_{t,\infty} = \frac{u_1 v_{1u} - u_2 v_{2u}}{g}$$

Por tanto, teniendo en cuenta que  $v_1 = v_{1u}$  por ser la entrada ideal, que  $u_1 = u_2$  y que la  $w_2 = 0,9 w_1$ , la componente periférica de la velocidad puede determinarse:

$$v_{2u} = \frac{u_1 v_{1u} - g H_{t,\infty}}{u_2} = \frac{28,4869 \cdot 60,6105 - 9,81 \cdot 171,14}{28,4869} = 1,6753 \text{ m/s}$$

La velocidad relativa a la entrada será:

$$w_1 = v_1 - u_1 = 60,6105 - 28,4869 = 32,1236 \text{ m/s}$$

Por tanto,

$$v_{2u} = u_2 - w_2 \cos(\beta_2)$$

$$v_{2u} = u_1 - 0,9w_1 \cos(\beta_2)$$

$$v_{2u} = u_1 - 0,9w_1$$

$$\cos(\beta_2) = \frac{1,6753}{28,4869 - 0,9 \cdot 32,1236} \rightarrow \beta_2 = 21,96^\circ$$

### Problema 6

Una central hidroeléctrica está equipada con una turbina Pelton que tiene dos inyectores. Se conoce que su velocidad específica es igual a 25 rpm (m, kW). Se conoce que la turbina tiene un rendimiento manométrico de 0,86. La altura efectiva absorbida por el eje son 69 mca. Se conoce que el coeficiente de velocidad absoluta es 0,97, el coeficiente periférico de velocidad 0,47. La máquina se encuentra operativa en Europa, conectada a su frecuencia nominal. El generador dispone de 4 pares de polos.

- a) Salto neto en m  $H_N = 80,233 \text{ m}$
- b) Caudal turbinado en  $\frac{\text{m}^3}{\text{s}}$   $Q = 1,2637 \frac{\text{m}^3}{\text{s}}$
- c) Potencia hidráulica absorbida por la máquina en kW  $P_H = 994,64 \text{ kW}$
- d) Velocidad tangencial del fluido dentro de la rueda  $u_1 = u_2 = 17,7034 \frac{\text{m}}{\text{s}}$
- e) Fuerza del chorro a la salida del inyector  $F_{salchorro} = 24299,88 \text{ N}$

## SOLUCIÓN

A partir de los datos aportados por el problema, conocido el rendimiento manométrico y la altura efectiva, que coincide con la de Euler, se puede determinar el salto neto  $H_N$

$$\eta_{man} = \frac{H_{t,\infty}}{H_N} \rightarrow H_N = \frac{69}{0,86} = 80,233 \text{ mca}$$

### Apartado b)

Conocida la velocidad de rotación a partir de la frecuencia y número de pares de polos (z),

$$n = \frac{f \ 60}{z} = \frac{50 \ 60}{4} = 750 \text{ rpm}$$

$$n_s = n \frac{Q^{\frac{1}{2}}}{X^{\frac{1}{2}} H^{\frac{3}{4}}} \rightarrow Q = \left( \frac{n_s \sqrt{X} H^{\frac{3}{4}}}{n} \right)^2 = \left( \frac{25 \sqrt{2} \ 80,233^{\frac{3}{4}}}{750} \right)^2 = 1,2637 \text{ m}^3/\text{s}$$

### Apartado c)

La potencia hidráulica absorbida por la máquina viene definida por la expresión

$$P = \gamma Q H_N = 9,81 \ 1,2637 \ 80,233 = 994,64 \text{ kW}$$

### Apartado d)

La velocidad absoluta del fluido viene definida por la expresión

$$v_1 = \varphi_1 \sqrt{2gH_N} = 0,97 \sqrt{2 \ g \ 80,233} = 38,4853 \text{ m/s}$$

Por tanto, la velocidad tangencial

$$u_1 = v v_1 = 0,46 \ 38,4853 = 17,7034 \text{ m/s}$$

### Apartado e)

La fuerza del chorro de cada inyector viene definida por la expresión

$$F_{sal_{chorro}} = \frac{\rho Q_T}{X} v_1 = 1000 \frac{1,2637}{2} \ 38,4853 = 24299,88 \text{ N}$$

**Problema 7**

Una central hidroeléctrica opera con un caudal de  $3,2 \text{ m}^3/\text{s}$ . En dicha central existe una turbina de acción que se conoce que su diámetro del chorro son  $0,18 \text{ m}$  y su generador tiene 12 pares de polos. En cuanto a la morfología de sus cucharas, se conoce que la entrada a las mismas es ideal y que las cucharas desvían el agua  $10^\circ$  a su salida. La ingeniera conoce que el coeficiente de velocidad absoluta a la entrada es  $0,98$  y el coeficiente periférico de velocidad  $0,45$ , con unas pérdidas en las cazoletas del  $9\%$ . Suponiendo que el desnivel entre la salida de la cuchara y la cámara de descarga se encuentran en el mismo nivel. Se pide determinar:

- a) Triángulo de velocidades a la entrada

$u_1 \text{ (m/s)} = 56,5883$	$\beta_1 \text{ (}^\circ\text{)} = 0$
$w_1 \text{ (m/s)} = 69,1635$	$\alpha_1 \text{ (}^\circ\text{)} = 0$
$v_1 \text{ (m/s)} = 125,7518$	$V_{1u} \text{ (m/s)} =$

- b) Triángulo de velocidades a la salida del rodete

$u_2 \text{ (m/s)} = 56,5883$	$\beta_2 \text{ (}^\circ\text{)} = 10$
$w_2 \text{ (m/s)} = 62,9338$	$\alpha_2 \text{ (}^\circ\text{)} = 116,27$
$v_2 \text{ (m/s)} = 12,188$	$v_{2u} \text{ (m/s)} = -5,3943$

- c) Diámetro del rodete a la entrada  $D_1 = 4,323 \text{ m}$   
 d) Altura teórica de Euler en mca  $H_{t,\infty} = 756,51 \text{ mca}$   
 e) Rendimiento hidráulico de la turbina  $\eta_H = 0,939$   
 f) Potencia al freno desarrollada en kW, conociendo que  $\eta_{mec} = 0,88$   
 $P_{ef} = 20907,25 \text{ kW}$   
 g) Pérdidas de carga desde la salida de la cuchara hasta la cámara de descarga  
 $h_{r_{2S}} = 7,57 \text{ mca}$   
 h) Pérdidas en el inyector  $h_{r_{E1}} = 0,5 \text{ m}$   
 i) Potencia remanente del chorro  $P_{rem} = 237,68 \text{ kW}$

## SOLUCIÓN

En este caso, en primer lugar, se puede determinar la velocidad de salida del inyector, que coincidirá con la entrada a la cuchara.

$$v_1 = \frac{4Q}{\pi d^2} = \frac{4 \cdot 3,2}{\pi \cdot 0,18^2} = 125,7518 \text{ m/s}$$

Conocida la velocidad absoluta, la velocidad tangencial en la rueda será

$$u_1 = v \cdot v_1 = 0,45 \cdot 125,7518 = 56,5883 \text{ m/s}$$

Cómo la entrada es ideal, los vectores de velocidad se encuentran en la misma dirección, por tanto:

$$w_1 = v_1 - u_1 = 69,1635 \text{ m/s}$$

Conocido el valor de la velocidad relativa a la entrada, cómo se conocen las pérdidas de la cuchara (9%), el valor de la velocidad relativa a la salida será:

$$w_2 = 0,91 w_1 = 62,9388 \text{ m/s}$$

Por tanto,  $v_{2u} = u_2 - w_2 \cos \beta_2 = 56,5883 - 62,9388 \cos(10^\circ) = -5,3943 \text{ m/s}$

Aplicando el teorema del coseno, se puede determinar el valor de  $v_2$

$$\begin{aligned} v_2^2 &= u_2^2 + w_2^2 - 2u_2w_2\cos\beta_2 \\ v_2 &= \sqrt{u_2^2 + w_2^2 - 2u_2w_2\cos\beta_2} \\ &= \sqrt{56,5883^2 + 62,9388^2 - 2 \cdot 56,5883 \cdot 62,9388 \cos 10} \\ v_2 &= 12,188 \text{ m/s} \end{aligned}$$

El ángulo  $\alpha_2$  se puede determinar mediante la expresión

$$\cos \alpha_2 = \frac{v_{2u}}{v_2} \rightarrow \alpha_2 = 63,73^\circ$$

( $\alpha$  es el suplementario del ángulo interior que forman  $u_2$  y  $v_2$ , el ángulo del interior del triángulo de velocidad sería  $180 - 63,73 = 116,27^\circ$ )

### Apartado c)

El diámetro de la rueda puede determinarse directamente, una vez se conoce la velocidad tangencial

$$u_1 = \frac{\pi D \cdot 60f}{z} \rightarrow D = \frac{u_1 z}{\pi f} = \frac{56,5883 \cdot 12}{\pi \cdot 50} = 4,323 \text{ m}$$

**Apartado d)**

La altura teórica de Euler será igual a

$$H_{t,\infty} = \frac{u_1 v_{1u} - u_2 v_{2u}}{g} = \frac{u_1 (v_{1u} - v_{2u})}{g} = 756,51 \text{ mca}$$

**Apartado e)**

El rendimiento hidráulico de la turbina ( $\eta_H$ ), en el caso de las máquinas Pelton, es igual al rendimiento manométrico

$$\eta_{man} = \frac{H_{t,\infty}}{H_N}$$

El salto neto se puede determinar mediante

$$v_1 = \sqrt{2gH_N} \rightarrow H_N = \frac{v_1^2}{2g} = 805,99 \text{ mca}$$

$$\eta_{man} = \frac{756,51}{805,99} = 0,939$$

**Apartado f)**

La potencia efectiva o al freno será igual a

$$P_{ef} = 9,81QH_n\eta_H\eta_{mec} = 9,81 \cdot 3,2 \cdot 805,99 \cdot 0,939 \cdot 0,88 = 20907,25 \text{ kW}$$

**Apartado g)**

Las pérdidas desde la salida de la cuchara hasta la cámara de descarga, teniendo en cuenta que la cámara de descarga es el nivel de referencia ( $H_S = 0$ ) pueden determinarse mediante un balance de energía entre 2 y S

$$z_2 + \frac{P_2}{\gamma} + \frac{v_2^2}{2g} = z_s + \frac{P_s}{\gamma} + \frac{v_s^2}{2g} + h_{r_{2s}}$$

Teniendo en cuenta que:  $z_2 - z_s = 0$ ;  $\frac{P_2}{\gamma} = \frac{P_s}{\gamma} = 0$ ;  $v_s \approx 0$

$$h_{r_{2s}} = 0 + \frac{12,188^2}{2g} = 7,57 \text{ mca}$$

**Apartado h)**

Las pérdidas de carga en el inyector pueden determinarse mediante el balance de energía

$$H_N = H_{t,\infty} + h_{r_{E1}} + h_{r_{12}} + hr_{2S}$$

$$h_{r_{E1}} = H_N - H_{t,\infty} - \frac{w_1^2 - w_2^2}{2g} - hr_{2S}$$

$$h_{r_{E1}} = 805,99 - 756,51 - \frac{69,1635^2 - 62,9388^2}{2g} - 7,57 = 0,5 \text{ m}$$

**Apartado i)**

La potencia remanente del chorro, será la que tiene a la salida de la cuchara, por tanto

$$P_{rem} = \gamma Q H_2 = 9,81 \cdot 3,2 \frac{12,188^2}{2g} = 237,68 \text{ kW}$$



**Problema 8**

En una central hidroeléctrica, una turbina Pelton está desarrollando una potencia útil de 2500 kW, con un rendimiento hidráulico máximo de 0,93. El generador tiene 6 pares de polos y el ángulo de salida de la cuchara son  $14^\circ$  y el orificio del inyector 0,12 m. Teniendo en cuenta que el rendimiento mecánico es 0,87. Determinar:

- a) Altura teórica de Euler absorbida por la máquina  $H_{t,\infty} = 423,06 \text{ mca}$
- b) Coeficiente periférico de velocidad  $v = 0,492$
- c) Coeficiente característico de velocidad absoluta  $\varphi_1 = 0,972$
- d) Fuerza tangencial del chorro en la rueda  $F = 95442,75 \text{ N}$

## SOLUCIÓN

Determinar la altura teórica de Euler, teniendo en cuenta que se conoce el rendimiento manométrico, debe abordarse determinando la altura neta.

$$P_u = \gamma Q H_N \eta_H \eta_{mec}$$

Por tanto, se desconoce tanto  $Q$  como  $H_N$

De la condición teórica se conoce que:

$$\eta_{max} = \varphi_1^2 \frac{1 + \cos\beta_2}{2}$$

Así como que  $v = \frac{u_1}{v_1} = \frac{\eta_{max}}{2 \varphi_1^2}$

Por tanto,  $\varphi_1 = \sqrt{\frac{2\eta_{max}}{1+\cos\beta_2}} = \sqrt{\frac{2 \cdot 0,93}{1+\cos 15^\circ}} = 0,972$

El coeficiente periférico será  $v = \frac{0,93}{2 \cdot 0,972^2} = 0,492$

Conocidos los coeficientes, se conoce que

$$Q = \frac{v_1 \pi d^2}{4} = \frac{\varphi_1 \sqrt{2gH_N} \pi d^2}{4}$$

$$P_u = \gamma \frac{\varphi_1 \sqrt{2gH_N} \pi d^2}{4} H_N \eta_H \eta_{mec}$$

$$P_u = \gamma \frac{\varphi_1 \sqrt{2g} \pi d^2}{4} \eta_H \eta_{mec} H_N^{3/2}$$

$$H_N = 454,91 \text{ mca}$$

Para tal caso,  $H_{t,\infty} = \eta_{man} H_N = 0,93 \cdot 454,91 = 423,06 \text{ mca}$

**Apartado b) y c)**

Resuelto para llegar al apartado a)

**Apartado d)**

Para conocer el módulo de la fuerza tangencial del chorro, se puede aplicar la conservación de cantidad de movimiento

$$F = \rho Q(v_1 - v_{2u})$$

El caudal es igual a

$$Q = \frac{v_1 \pi d^2}{4} = \frac{\varphi_1 \sqrt{2gH_N} \pi d^2}{4} = \frac{0,972 \sqrt{2g454,91} \pi 0,12^2}{4} = 1,039 \frac{m^3}{s}$$

La velocidad absoluta de entrada  $v_1 = \varphi_1 \sqrt{2gH_N} = 91,8287 \text{ m/s}$

La componente  $v_{2u}$  puede determinarse a partir de la altura teórica de Euler

$$H_{t\infty} = \frac{u_1 v_1 - u_2 v_{2u}}{g} \rightarrow v_{2u} = \frac{u_1 v_1 - g H_{t,\infty}}{u_1}$$

$$v_{2u} = \frac{0,492 \cdot 91,8287^2 - 9,81 \cdot 423,06}{0,492 \cdot 91,8287} = -0,0315 \text{ m/s}$$

Por tanto, la fuerza será igual a

$$F = 1000 \cdot 1,039 (91,8287 - (-0,0315)) = 95442,75 \text{ N}$$

### Problema 9

Una central hidroeléctrica está instalada bajo un salto neto de 235 m. Las características de la rueda son: diámetro medio 1,9 m, diámetro del chorro 0,14 m, entrada ideal, ángulo desviado por las cucharas  $167^\circ$ , pérdida de velocidad relativa en la cuchara 25%, coeficiente característico de velocidad absoluta 0,98 y coeficiente característico de velocidad tangencial 0,44 y un rendimiento mecánico de 0,89. Se pide determinar:

- a) Triángulo de velocidades a la entrada

$u_1$ (m/s) = 29,8769	$\beta_1$ ( $^\circ$ ) = 180
$w_1$ (m/s) = 33,6671	$\alpha_1$ ( $^\circ$ ) = 0
$v_1$ (m/s) = 66,541	$V_{1u}$ (m/s) = 66,541

- b) Triángulo de velocidades a la salida del rodete

$u_2$ (m/s) = 29,8769	$\beta_2$ ( $^\circ$ ) = 167
$w_2$ (m/s) = 25,2503	$\alpha_2$ ( $^\circ$ ) = 64,34
$v_2$ (m/s) = 7,7509	$v_{2u}$ (m/s) = 5,2763

- c) Potencia al freno de la máquina  $P_u = 1992,47 \text{ kW}$
- d) Número de pares de polos de la máquina  $z = 10$
- e) Número de Camerer  $n_q = 5,05 \text{ rpm}$
- f) Si se quiere dimensionar una máquina con una potencia cinco veces superior, manteniendo la frecuencia en la entrega de la energía generada. Determinar el nuevo diámetro de la rueda  $D = 2,62 \text{ m}$
- g) Rendimiento del inyector  $\eta_{iny} = 0,96$

## SOLUCIÓN

La velocidad tangencial puede definirse como

$$u_1 = u_2 = \varepsilon_1 \sqrt{2gH_N} = 0,44 \sqrt{2g235} = 29,8769 \text{ m/s}$$

La velocidad absoluta es igual

$$v_1 = \varphi_1 \sqrt{2gH_N} = 0,98 \sqrt{2g235} = 66,544 \text{ m/s}$$

Por tanto, teniendo en cuenta que la entrada es ideal ( $\alpha_1 = 0^\circ$ ), la velocidad relativa es igual a  $w_1 = v_1 - u_1 = 33,6671 \text{ m/s}$

Conocida las pérdidas de velocidad relativa  $\rightarrow w_2 = 0,75 w_1 = 25,2503 \text{ m/s}$

Del triángulo de salida puede determinarse que

$$v_{2u} = u_2 - w_2 \cos \beta_2 = 29,8769 - 25,2503 \cos 13^\circ = 5,2763$$

Aplicando el teorema del coseno, se puede determinar el valor de  $v_2$

$$v_2^2 = u_2^2 + w_2^2 - 2u_2 w_2 \cos \beta_2$$

$$v_2 = \sqrt{u_2^2 + w_2^2 - 2u_2 w_2 \cos \beta_2} =$$

$$v_2 = \sqrt{29,8769^2 + 25,2503^2 - 2 \cdot 29,8769 \cdot 25,2503 \cos 13^\circ} = 7,7509 \text{ m/s}$$

$$v_2 = 12,188 \text{ m/s}$$

El ángulo  $\alpha_2$  se puede determinar mediante la expresión

$$\cos \alpha_2 = \frac{v_{2u}}{v_2} \rightarrow \alpha_2 = 64,34^\circ$$

### Apartado c)

La potencia generada por la máquina en el eje viene definida por la expresión:

$$P_u = \gamma Q H_N \eta_{man} \eta_{mec}$$

$$\eta_{max} = \varphi_1^2 \frac{1 + \cos \beta_2}{2}$$

$$\eta_{max} = 0,98^2 \frac{1 + \cos 13^\circ}{2} = 0,948$$

Por tanto, teniendo en cuenta que le rendimiento volumétrico es 1, la potencia al freno será

$$P_u = 9,81 \cdot 66,544 \cdot \frac{\pi \cdot 0,14^2}{4} \cdot 235 \cdot 0,948 \cdot 0,89 = 1992,47 \text{ kW}$$

**Apartado d)**

Conocida la velocidad tangencial y el diámetro medio,

$$u_1 = \frac{\pi D}{60} n \rightarrow n = \frac{60 u_1}{\pi D} = 300,31 \text{ rpm} \rightarrow n = 300 \text{ rpm}$$

El número de polos será:

$$60f = zn \rightarrow z = \frac{60f}{n} = \frac{60 \cdot 50}{300} = 10$$

**Apartado e)**

El número de Camerer viene definido por la expresión:

$$n_q = n Q^{\frac{1}{2}} H_N^{-\frac{3}{4}}$$
$$n_q = 300 \cdot 1,024^{\frac{1}{2}} \cdot 235^{-\frac{3}{4}} = 5,05 \text{ rpm}$$

**Apartado f)**

Aplicando la ley de semejanza, teniendo en cuenta que la velocidad de giro es la misma (se mantiene la frecuencia y el número de pares de polos), el nuevo diámetro de la rueda será:

$$\frac{P}{P_0} = \left(\frac{D}{D_0}\right)^5 \rightarrow D = \sqrt[5]{\frac{P}{P_0}} D_0 = \sqrt[5]{\frac{5P_0}{P_0}} D_0 = \sqrt[5]{5} \cdot 1,9 = 2,62 \text{ m}$$

**Apartado g)**

El rendimiento del inyector establece la relación existente entre la energía a la salida del inyector y la energía a la entrada, en este caso el salto neto, por ser la salida la cámara de descarga, siendo nula su energía en este punto.

$$\eta_{iny} = \frac{H_1}{H_N} = \frac{\frac{v_1^2}{2g}}{H_N} = \frac{66,544^2}{2g \cdot 235} = 0,96$$

### **Problema 10**

Una turbina Pelton está instalada en una central hidroeléctrica, la cual se alimenta de un embalse. La entrada de la turbina está situada a la cota 5 m sobre el nivel de referencia. La presión a la entrada son 190 mca y el término cinético a la entrada es 5 mca. Se conoce que las pérdidas desde el embalse a la entrada de la turbina son 12 mca. La descarga de la turbina se produce en una cámara de descarga a lámina libre, donde se sitúa el nivel de referencia, encontrándose el inyector a la misma cota que la salida. Teniendo en cuenta que: el coeficiente periférico de velocidad es 0,53, el coeficiente de velocidad absoluta 0,97, la entrada es ideal, la componente periférica a la salida es igual a 3,5 m/s, el rendimiento mecánico 0,98 y el diámetro del chorro 10 cm. Se pide determinar:

- a) Altura del embalse (m)  $H_0 = 200 \text{ m}$
- b) Rendimiento manométrico (m)  $\eta_{man} = 0,94$
- c) Potencia útil (kW)  $P_u = 862,12 \text{ kW}$

## SOLUCIÓN

### Apartado a)

La altura del embalse ( $H_0$ ) vendrá definida por:

$$H_0 = H_N + h_{r_{OE}}$$

$$H_0 = H_E - H_S + h_{r_{OE}}$$

$$H_0 = z_E + \frac{P_E}{\gamma} + \frac{v_E^2}{2g} - H_S + h_{r_{OE}}$$

$$H_0 = 5 + 195 + 5 - 0 + 12 = 212 \text{ mca}$$

### Apartado b)

El rendimiento manométrico viene definido por la expresión

$$\eta_{man} = \frac{H_{t,\infty}}{H_N}$$

La altura teórica de Euler, es necesario conocer la velocidad tangencial de la rueda, así como la velocidad de entrada.

$$v_1 = \varphi_1 \sqrt{2gH_N} = 0,97 \sqrt{2g \cdot 200} = 60,7626 \text{ m/s}$$

La velocidad tangencial, conocido el coeficiente periférico

$$u_1 = u_2 = v v_1 = 0,53 \cdot 60,7626 = 32,2042 \text{ m/s}$$

Por tanto, la Altura de Euler

$$H_{t,\infty} = \frac{u_1 v_1 - u_2 v_{2u}}{g} = \frac{32,2042 (60,7626 - 3,5)}{g} = 187,98 \text{ mca}$$

$$\eta_{man} = \frac{187,98}{200} = 0,94$$

### Apartado c)

La potencia útil será

$$P_u = \gamma Q H_N \eta_{man} \eta_{mec}$$

El caudal puede ser determinado conocida la velocidad de salida y el diámetro del chorro

$$Q = \frac{v_1 \pi d^2}{4} = 60,7626 \frac{\pi 0,1^2}{4} = 0,477 \frac{\text{m}^3}{\text{s}}$$

$$P_u = 9,81 \cdot 0,477 \cdot 200 \cdot 0,94 \cdot 0,98 = 862,12 \text{ kW}$$



**Problema 11**

Una turbina Francis de eje vertical con tubo de aspiración, instalada en Europa y con 10 pares de polos, está alimentada por un embalse mediante una conducción de DN1600 mm (Diámetro interior) y de longitud 3500 m ( $f=0,018$ ). El caudal circulante por la conducción es de  $3 \text{ m}^3/\text{s}$  y las fugas internas (recirculación) y externas (lubricación) de la turbina Francis son igual a 50 l/s. La entrada a la turbina, cuyo diámetro es de 1000 mm, se sitúa 10 m por encima del nivel de agua de la cámara de descarga y el manómetro instalado en la entrada de la misma señala 79,26 mca. La cota de entrada del rodete se sitúa a 8,5 m y la salida del rodete a la cota 8,0 m. En estas condiciones, el rendimiento hidráulico es igual al 90% y el rendimiento mecánico igual al 98%. El ángulo de salida del distribuidor es de  $15^\circ$ , el ángulo que forman los alabes de entrada es de  $15^\circ$  y de  $18^\circ$  a la salida. Del mismo modo se conoce que la velocidad meridional a la entrada del rodete es 8 m/s, que se corresponde con el doble del valor de la velocidad meridional a la salida. Se pide determinar:

a) Triángulo de velocidades a la entrada

$u_1 \text{ (m/s)} = 59,7126$	$\beta_1 \text{ (}^\circ\text{)} = 15$
$w_1 \text{ (m/s)} = 30,9096$	$\alpha_1 \text{ (}^\circ\text{)} = 15$
$v_1 \text{ (m/s)} = 30,9096$	$V_{1u} \text{ (m/s)} = 29,8564$

b) Triángulo de velocidades a la salida del rodete

$u_2 \text{ (m/s)} = 37,9697$	$\beta_2 \text{ (}^\circ\text{)} = 18$
$w_2 \text{ (m/s)} = 12,9443$	$\alpha_2 \text{ (}^\circ\text{)} = 8,86$
$v_2 \text{ (m/s)} = 25,9658$	$v_{2u} \text{ (m/s)} = 25,6569$

c) Diámetro del rodete a la entrada  $D_1 = 3,80 \text{ m}$

d) Espesor del rodete a la salida en m  $b_2 = 0,0971 \text{ m}$

e) Altura teórica de Euler en mca  $H_{t,\infty} = 82,44 \text{ mca}$

f) Salto bruto de la instalación  $H_B = 94,47 \text{ mca}$

## SOLUCIÓN

En este caso, en primer lugar, se puede determinar el salto neto, ya que el problema aporta información tanto de la entrada de la turbina como de la salida (S). En la salida indica que es cota 0 (Nivel de referencia) y la cota de entrada se sitúa a 10 m, se conoce la presión, y se puede determinar la velocidad de entrada ( $V_E$ )

$$V_E = \frac{Q_T}{S_E} = \frac{3 \cdot 4}{\pi D_E^2} = 3,82 \frac{m}{s}$$

Por lo tanto,  $H_E = 10 + 79,26 + \frac{3,82^2}{2 \cdot 9,81} = 90 \text{ mca}$

Conocido  $H_E$ ,  $H_N = H_E - H_S = 90 - 0 = 90 \text{ mca}$

Conocida el número de polos ( $z$ ) y la frecuencia ( $f$ ), se puede determinar la velocidad de rotación ( $n$ ) y con ella las velocidades tangenciales  $u_1$  y  $u_2$

$$n = \frac{60f}{z} = \frac{60 \cdot 50}{10} = 300 \text{ rpm}$$

Conocidos los ángulos  $\beta_1$  y  $\alpha_1$  que ambos son igual a  $15^\circ$ , así como la velocidad meridional de entrada ( $v_{1m}$ ), se puede determinar el triángulo de entrada

$$v_1 = \frac{v_{1m}}{\text{seno}\alpha_1} = \frac{8}{\text{seno}15^\circ} = 30,9096 \text{ m/s}$$

$$w_1 = \frac{v_{1m}}{\text{seno}\beta_1} = \frac{8}{\text{seno}15^\circ} = 30,9096 \text{ m/s}$$

Conocido  $v_1$  y  $w_1$ , puede determinarse  $u_1$  mediante la suma de las componentes tangenciales

$$u_1 = v_1 \cos\alpha_1 + w_1 \cos\beta_1$$

$$u_1 = 30,9096 \cos 15^\circ + 30,9096 \cos 15^\circ = 59,7128 \text{ m/s}$$

Una vez conocido el triángulo de entrada, de forma análoga se puede determinar el módulo de la velocidad relativa a la salida  $w_2$

$$w_2 = \frac{v_{2m}}{\text{seno}\beta_2} = \frac{4}{\text{seno}18^\circ} = 12,9443 \text{ m/s}$$

Al no disponer de más información de partida, se desconoce los valores de  $u_2$  y  $v_{2u}$ , que están relacionados con la expresión de Euler

$$H_{t,\infty} = \frac{u_1 v_{1u} - u_2 v_{2u}}{g}$$

$$v_{2u} = u_2 - w_2 \cos\beta_2$$

Para conocer la altura de Euler, se debe conocer el rendimiento manométrico, una vez hemos determinado anteriormente el salto neto

$$\eta_{man}H_N = \frac{u_1v_{1u} - u_2v_{2u}}{g}$$

El problema no da información del rendimiento manométrico de forma directa, pero sí se conoce el rendimiento hidráulico y las fugas, por tanto:

$$\eta_v = \frac{Q_T - q_F}{Q_T} = \frac{3 - 0,05}{3} = 0,983$$

$$\eta_{man} = \frac{\eta_H}{\eta_v} = \frac{0,9}{0,983} = 0,916$$

Por tanto,  $u_2$  es

$$\eta_{man}H_N = \frac{u_1v_{1u} - u_2(u_2 - w_2\cos\beta_2)}{g}$$

$$\eta_{man}H_N g = u_1v_{1u} - u_2^2 + w_2\cos\beta_2 u_2$$

$$u_2^2 - w_2\cos\beta_2 u_2 + (\eta_{man}H_N g - u_1v_{1u}) = 0$$

$$u_2^2 - 12,9443\cos 18^\circ u_2 + (0,916 \cdot 90 \cdot 9,81 - 59,7128 \cdot 30,9096\cos 15^\circ) = 0$$

La única solución válida es  $u_2 = 37,9697$  m/s

Conocida  $u_2$ ,  $v_{2u} = 37,9697 - 12,9443\cos 18^\circ = 25,6559 \frac{m}{s}$

Finalmente,  $v_2 = \sqrt{v_{2m}^2 + v_{2u}^2} = \sqrt{4^2 + 25,6569^2} = 25,9658 \frac{m}{s}$

$$\alpha_2 = \text{atan}\left(\frac{4}{25,6569}\right) = 8,86^\circ$$

**Apartado c)**

Definidos los triángulos de velocidades a la entrada y salida del rodete, puede definirse el diámetro del rodete a la entrada

$$D_1 = \frac{u_1 60}{\pi n} = \frac{59,7128 \cdot 60}{\pi 300} = 3,80 \text{ m}$$

**Apartado d)**

A la hora de determinar el espesor a la salida, se conoce que:

$$Q_r = \pi D_2 b_2 v_{2m} \rightarrow b_2 = \frac{Q_r}{\pi D_2 v_{2m}} = \frac{Q_r}{\pi \frac{u_2 60}{\pi n} v_{2m}} = \frac{Q_r n}{u_2 60 v_{2m}} = 0,0971 \text{ m}$$

**Apartado e)**

La altura teórica de Euler viene definida por la expresión:

$$H_{t,\infty} = \frac{u_1 v_{1u} - u_2 v_{2u}}{g} = \frac{59,7128 \cdot 29,8564 - 37,9697 \cdot 25,6559}{9,81} = 82,44 \text{ mca}$$

**Apartado f)**

El salto bruto puede determinarse desarrollando un balance de energía entre el embalse y la entrada de la turbina (E) considerando las pérdidas desde el origen hasta la entrada de la turbina.

$$H_B = H_E + \sum h_{BE} = H_E + \frac{8fLQ^2}{\pi^2 g D^5} = 90 + \frac{8 \cdot 0,018 \cdot 3500 \cdot 3^2}{\pi^2 \cdot 9,81 \cdot 1,6^5} = 94,47 \text{ mca}$$

**Problema 12**

En una central hidroeléctrica existe una turbina de reacción que está turbinando un caudal de  $1,4 \frac{m^3}{s}$  con un caudal de fuga estimado en 27 l/s. Se conoce que el salto neto son 12 mca y que el generador de la turbina tiene 18 pares de polos, bajo una frecuencia de 50 Hz. Se conoce que el diámetro interior es 0,7 y el diámetro exterior 1,1 m. La velocidad absoluta del fluido a la entrada es igual a 8 m/s y la de salida 2,4 m/s. Finalmente, se conoce que el ángulo que forman los vectores de velocidad tangencial y absoluta son  $55^\circ$  y  $78^\circ$  a la entrada y salida respectivamente. Se pide:

a) Triángulo de velocidades a la entrada

$u_1$ (m/s) = 9,5990	$\beta_1$ ( $^\circ$ )= 52,60
$w_1$ (m/s) = 8,2489	$\alpha_1$ ( $^\circ$ )=55
$v_1$ (m/s) = 8	$V_{1m}$ (m/s)=6,5532

b) Triángulo de velocidades a la salida del rodete

$u_2$ (m/s) = 6,1085	$\beta_2$ ( $^\circ$ )=22,70
$w_2$ (m/s) =6,0808	$\alpha_2$ ( $^\circ$ )= 78
$v_2$ (m/s) = 2,4	$v_{2m}$ (m/s) =2,3476

c) Grado de reacción de la máquina  $\sigma_{t,\infty} = 0,7329$

d) Potencia al freno en kW, si el rendimiento mecánico es 0,94  
 $P_{eff} = 140,73 \text{ kW}$

e) Rendimiento hidráulico de la turbina  $\eta_H = 0,9084$

f) Velocidad específica de la máquina  $n_s = 88,526 \text{ rpm}$

g) Relación de espesores del rodete, teniendo en cuenta que el coeficiente de obstrucción a la entrada es de 0,78 y a la salida 0,89  $\frac{b_1}{b_2} = 0,2601$

## SOLUCIÓN

En primer lugar, se determina la velocidad de giro de la máquina

$$60 f = n z \rightarrow n = \frac{60 \cdot 50}{18} = 166,67 \text{ rpm}$$

Por tanto, las velocidades tangenciales a la entrada (1) y salida (2), serán:

$$u_1 = \frac{\pi D_1}{60} n = \frac{\pi \cdot 1,1}{60} 166,67 = 9,5992 \text{ m/s}$$

$$u_2 = \frac{\pi D_2}{60} n = \frac{\pi \cdot 0,7}{60} 166,67 = 6,1085 \text{ m/s}$$

Conocidos los vectores de velocidad tangencial, mediante el teorema del coseno puede determinarse el modelo de los vectores de velocidad relativa

$$w_1 = \sqrt{u_1^2 + v_1^2 - 2u_1v_1\cos\alpha_1} = \sqrt{9,5992^2 + 8^2 - 2 \cdot 9,5992 \cdot 8 \cos 55^\circ}$$
$$= 8,2489 \text{ m/s}$$

$$w_2 = \sqrt{u_2^2 + v_2^2 - 2u_2v_2\cos\alpha_2} =$$
$$= \sqrt{6,1085^2 + 2,4^2 - 2 \cdot 6,1085 \cdot 2,4 \cos 78^\circ} = 6,0808 \text{ m/s}$$

La velocidad meridional en ambas secciones puede ser determinada mediante:

$$v_{1m} = v_1 \text{sen}\alpha_1 = 8 \text{sen}55^\circ = 6,5532 \text{ m/s}$$

$$v_{2m} = v_2 \text{sen}\alpha_2 = 2,4 \text{sen}78^\circ = 2,3476 \text{ m/s}$$

Por tanto, el ángulo que forma el álabe con la dirección tangencial

$$\text{sen}\beta_1 = \frac{v_{1m}}{w_1} \rightarrow \beta_1 = 52,60^\circ$$

$$\text{sen}\beta_2 = \frac{v_{2m}}{w_2} \rightarrow \beta_2 = 22,71^\circ$$

### Apartado c)

El grado de reacción teórico viene definido por la expresión:

$$\sigma = \frac{H_{p,\infty}}{H_{t,\infty}}$$

El término de presión viene definido por los términos

$$H_{p,\infty} = \frac{u_1^2 - u_2^2}{2g} + \frac{w_2^2 - w_1^2}{2g}$$

Mientras que la altura teórica de Euler, en su segunda forma

$$H_{t,\infty} = \frac{u_1^2 - u_2^2}{2g} + \frac{w_2^2 - w_1^2}{2g} + \frac{v_1^2 - v_2^2}{2g}$$

$$\sigma = \frac{8,15}{11,12} = 0,7329$$

**Apartado d)**

La potencia al freno de la máquina vendrá definida por la expresión

$$P_u = \gamma Q H_N \eta_g$$

El rendimiento volumétrico será igual a

$$\eta_{vol} = \frac{Q - q}{Q} = \frac{1,4 - 0,027}{1,4} = 0,9807$$

El rendimiento manométrico viene definido por

$$\eta_{man} = \frac{H_{t,\infty}}{H_N} = \frac{11,12}{12} = 0,9263$$

Por tanto, el rendimiento global será

$$\eta_g = \eta_{man} \eta_{vol} \eta_{mec} = 0,9263 \cdot 0,9807 \cdot 0,94 = 0,8539$$

$$P_u = 9,81 \cdot 1,4 \cdot 12 \cdot 0,8539 = 140,73 \text{ kW}$$

**Apartado e)**

El rendimiento volumétrico de la máquina será:

$$\eta_h = \eta_{vol} \eta_{man} = 0,9263 \cdot 0,9807 = 0,9804$$

**Apartado f)**

La velocidad específica viene definida por la expresión

$$n_s = n P^{\frac{1}{2}} H^{-\frac{5}{4}} = 166,67 \cdot 140,73^{\frac{1}{2}} \cdot 12^{-\frac{5}{4}} = 88,526 \text{ rpm (m, kW)}$$

**Apartado g)**

La relación de espesores  $\frac{b_1}{b_2}$ , teniendo en cuenta que el caudal de entrada y salida del rodete es el mismo

$$v_{1m} \pi D_1 b_1 \chi_1 = v_{2m} \pi D_2 b_2 \chi_2$$

$$\frac{b_1}{b_2} = \frac{v_{2m} D_2 \chi_2}{v_{1m} D_1 \chi_1} = \frac{2,3476 \cdot 0,7 \cdot 0,89}{6,5532 \cdot 1,1 \cdot 0,78} = 0,2601$$

### Problema 13

En una determinada instalación hidráulica, existe instalada una máquina de reacción de la que se conoce que: el ángulo que forman los vectores velocidad absoluta y de arrastre a la entrada es  $32^\circ$ , el ángulo del álabe a la entrada  $94^\circ$  y salida  $45^\circ$ , la relación de diámetros entre la entrada y salida es 1,4 y que la componente periférica a la salida es nula. Además, se conoce que el grado de reacción es 0,48, que el rendimiento volumétrico es 0,96 y el rendimiento mecánico es 0,98. Se conoce que la velocidad de giro de la máquina son 300 rpm (10 pares de polos), salto neto 160 mca y el número específico de la máquina es igual a 80 rpm (m, kW)

Se pide:

- a) Triángulo de velocidades a la entrada

$u_1$ (m/s) = 37,0134	$\beta_1$ ( $^\circ$ )= 94
$w_1$ (m/s) = 24,2444	$\alpha_1$ ( $^\circ$ )=32
$v_1$ (m/s) = 45,6396	$V_{1u}$ (m/s) = 38,7046

- b) Triángulo de velocidades a la salida del rodete

$u_2$ (m/s) = 26,4381	$\beta_2$ ( $^\circ$ )=45
$w_2$ (m/s) =37,3892	$\alpha_2$ ( $^\circ$ )= 90
$v_2$ (m/s) = 26,4381	$v_{2u}$ (m/s) = 0

- c) Potencia interna en Kw  $P_{int} = 7256,24 \text{ kW}$

- d) Potencia al freno en kW  $P_{eff} = 7111,11 \text{ kW}$

- e) Caudal circulante en la entrada a la turbina  $Q_T = \frac{m^3}{s}$



## SOLUCIÓN

A partir de los datos que se conocen,

$$\sigma = 1 - \frac{v_1^2 - v_2^2}{2gH_N}$$

Por tanto,

$$v_1^2 - v_2^2 = 2gH_N(1 - \sigma)$$

Del triángulo de velocidades se conoce que:

$$u_1 = 1,4u_2$$

$$v_2 = u_2 \tan \beta_2 = \frac{u_1 \tan \beta_2}{1,4}$$

$$u_1 = v_1 \cos \alpha_1 + \frac{v_1 \operatorname{sen} \alpha_1}{\tan \beta_2}$$

Sustituyendo,

$$v_1^2 - \left( \frac{(v_1 \cos \alpha_1 + \frac{v_1 \operatorname{sen} \alpha_1}{\tan \beta_2}) \tan \beta_2}{1,4} \right)^2 = 2gH_N(1 - \sigma)$$

$$v_1^2 - \frac{1}{1,4^2} (v_1^2 \cos^2 \alpha_1 \tan^2 \beta_2 + v_1^2 \operatorname{sen}^2 \alpha_1) = 2gH_N(1 - \sigma)$$

$$v_1^2 \left( 1 - \frac{\cos^2 \alpha_1 \tan^2 \beta_2 + \operatorname{sen}^2 \alpha_1}{1,4^2} \right) = 2gH_N(1 - \sigma)$$

$$v_1 = \sqrt{\frac{2gH_N(1 - \sigma)}{1 - \frac{\cos^2 \alpha_1 \tan^2 \beta_2 + \operatorname{sen}^2 \alpha_1}{1,4^2}}} = \sqrt{\frac{2g \cdot 100 (1 - 0,48)}{1 - \frac{\cos^2 \alpha_1 \tan^2 \beta_2 + \operatorname{sen}^2 \alpha_1}{1,4^2}}}$$

$$= 45,6396 \text{ m/s}$$

Conocida, la velocidad absoluta de entrada, la velocidad meridional a la entrada y la componente periférica serán:

$$v_{1u} = v_1 \cos \alpha_1 = 45,6396 \cos 32^\circ = 38,7046 \text{ m/s}$$

$$v_{1m} = v_1 \operatorname{sen} \alpha_1 = 45,6396 \operatorname{sen} 32^\circ = 24,1853 \text{ m/s}$$

Aplicando el teorema del seno:

$$w_1 = \frac{v_{1m}}{\operatorname{sen}(180 - \beta_1)} = \frac{24,1853}{\operatorname{sen}(180 - 94)} = 24,2444 \text{ m/s}$$

Conocida la velocidad relativa, la velocidad lineal de arrastre será:

$$u_1 = v_{1u} + w_1 \cotan \beta_1 = 38,7046 + 24,2444 \cos 94^\circ = 37,0134 \text{ m/s}$$

Conocidos los parámetros del triángulo de entrada, la velocidad de arrastre de salida será, teniendo en cuenta que  $\frac{D_1}{D_2} = 1,4$

$$u_2 = \frac{u_1}{1,4} = \frac{37,0134}{1,4} = 26,4381 \text{ m/s}$$

Por ser un triángulo isósceles,  $u_2 = v_2 = 26,4381$

Finalmente, la velocidad relativa de salida será:

$$w_2 = \sqrt{u_2^2 + v_2^2} = \sqrt{26,4381^2 + 26,4381^2} = 37,3892 \text{ m/s}$$

#### **Apartado c)**

La potencia interna vendrá definida por:

$$P_{int} = \gamma Q H_N \eta_{vol} \eta_{man}$$

$$n_s = n P^{0,5} H_N^{-1,25} \rightarrow P_u = \left( \frac{n_s}{n H_N^{-1,25}} \right)^2 = \left( \frac{80}{300 \cdot 160^{-1,25}} \right)^2 = 23027 \text{ kW}$$

Conocido el rendimiento mecánico,  $P_{int} = \frac{P_u}{\eta_{mec}} = \frac{23027}{0,98} = 23496,94 \text{ kW}$

#### **Apartado d)**

Ya ha sido calculado anteriormente.

#### **Apartado e)**

Conocida la potencia, el caudal circulante será

$$Q = \frac{P_u}{9,81 H_N \eta_{vol} \eta_{man} \eta_{mec}}$$

El rendimiento manométrico puede ser calculado

$$\eta_{man} = \frac{H_{t,\infty}}{H_N} = \frac{u_1 v_{1u} - u_2 v_{2u}}{g H_N} = \frac{146,04}{160} = 0,9127$$

$$Q = \frac{23027}{9,81 \cdot 160 \cdot 0,96 \cdot 0,9127 \cdot 0,98} = 17,09 \frac{\text{m}^3}{\text{s}}$$

**Problema 14**

Un sistema de generación está equipado por una turbina de reacción cuya velocidad de giro son 50 rpm con un caudal turbinado de  $2,8 \frac{m^3}{s}$ . Se conoce que el diámetro exterior del rodete es 3 m, el interior 2,5 m, el espesor es constante a lo largo del todo el rodete e igual a 30 cm siendo los coeficientes de obstrucción 0,96 tanto a la entrada como a la salida. Se conoce que el ángulo que forman la velocidad absoluta y de arrastre son  $14^\circ$ . Se conoce que la salida no tiene componente periférica, que la presión a la salida del rodete es 4 mca, las pérdidas del rodete vienen establecidas por la expresión  $h_{r_{rod}} = \frac{0,4u_2^2}{2g} + \frac{0,35w_2^2}{2g}$ . Así mismo, se conoce que la entrada de la turbina está 1 m por encima de la entrada del rodete, siendo el diámetro de la entrada de 1 m. La diferencia de cotas entre la entrada del rodete y la salida es 0,4 m, y se conoce que el desnivel entre la salida del rodete y la cámara de descarga que conecta mediante el tubo de aspiración son 1,5 m (Tomad como referencia la cámara de descarga). Se conoce que las pérdidas de carga entre la entrada de la turbina y del rodete son 1,9 mca.

Se pide:

- a) Triángulo de velocidades a la entrada

$u_1$ (m/s) = 7,854	$\beta_1$ ( $^\circ$ )= 15,51
$w_1$ (m/s) = 3,857	$\alpha_1$ ( $^\circ$ )=14
$v_1$ (m/s) = 4,2642	$V_{1u}$ (m/s) = 4,1376

- b) Triángulo de velocidades a la salida del rodete

$u_2$ (m/s) = 6,545	$\beta_2$ ( $^\circ$ )=10,71
$w_2$ (m/s) = 6,661	$\alpha_2$ ( $^\circ$ )= 90
$v_2$ (m/s) = 1,2379	$v_{2u}$ (m/s) = 0

- c) Salto neto de la instalación en mca  $H_N = 12,45$  mca  
 d) Pérdidas de carga en el tubo de aspiración  $h_{r_{asp}} = 5,58$  mca  
 e) Potencia al freno, considerando un rendimiento mecánico de 0,97 en kW  
 $P_{eff} = 7111,11$  kW  
 f) Par torsor en el eje en Nm  $M = 16843$  Nm

## SOLUCIÓN

En este caso, se puede resolver el triángulo de salida

$$u_2 = \frac{\pi D_2}{60} n = \frac{\pi 2,5}{60} 50 = 6,545 \text{ m/s}$$

$$Q = v_{2m} \pi D_2 \chi_2 b_2 \rightarrow v_{2m} = \frac{2,8}{\pi 2,5 0,96 0,3} = 1,2379 \text{ m/s}$$

Como  $\alpha_2 = 90^\circ$ ,  $v_2 = v_{2m} = 1,2379 \text{ m/s}$

Por ser el triángulo rectángulo,  $w_2 = \sqrt{v_2^2 + u_2^2} = \sqrt{1,2379^2 + 6,545^2} = 6,661 \text{ m/s}$

$$\tan \beta_2 = \frac{v_2}{u_2} \rightarrow \beta_2 = 10,71^\circ$$

Una vez se conocen las componentes del triángulo de salida, conocida  $v_{2m}$ , puede determinarse  $v_{1m}$

$$v_{1m} \pi D_1 \chi_1 b_1 = v_{2m} \pi D_2 \chi_2 b_2$$
$$v_{1m} = \frac{v_{2m} \pi D_2 \chi_2 b_2}{\pi D_1 \chi_1 b_1} = \frac{1,2379 2,5}{3} = 1,0316 \text{ m/s}$$

$$v_1 = \frac{v_{1m}}{\text{sen} \alpha_1} = \frac{1,0316}{\text{sen} 14^\circ} = 4,2642 \text{ m/s}$$

$$v_{1u} = v_1 \cos \alpha_1 = 4,2642 \cos 14^\circ = 4,1376 \text{ m/s}$$

$$u_1 = \frac{\pi D_1}{60} n = \frac{\pi 3}{60} 50 = 7,854 \text{ m/s}$$

Aplicando el teorema del coseno,

$$w_1 = \sqrt{v_1^2 + u_1^2 - 2u_1 v_1 \cos \alpha_1} =$$
$$= \sqrt{7,854^2 + 4,2642^2 - 2 7,854 4,2642 \cos 14^\circ} = 3,857 \text{ m/s}$$

Finalmente, el ángulo del álabe con la dirección tangencial será

$$\text{sen} \beta_1 = \frac{v_{1m}}{w_1} \rightarrow \beta_1 = 15,51^\circ$$

**Apartado c)**

El salto neto viene definido por la expresión

$$H_N = H_{t,\infty} + h_{r_{E1}} + h_{r_{12}} + h_{r_{2s}} = H_E - H_S$$

Además es conocido que,

$$H_1 = H_{t,\infty} + H_2 + h_{r_{12}}$$

$$H_{t,\infty} = \frac{u_1 v_{1u} - u_2 v_{2u}}{g} = \frac{7,854 \cdot 4,1376}{9,81} = 3,31 \text{ mca}$$

Conocida la altura teórica de Euler, las pérdidas de carga en el rodete pueden determinarse mediante,

$$h_{r_{rod}} = \frac{0,4u_2^2}{2g} + \frac{0,35w_2^2}{2g} = \frac{0,4 \cdot 6,545^2}{2g} + \frac{0,35 \cdot 6,661^2}{2g} = 1,66 \text{ mca}$$

$$H_1 = H_{t,\infty} + H_2 + h_{r_{12}}$$

$$H_2 = z_2 + \frac{P_2}{\gamma} + \frac{v_2^2}{2g} = 1,5 + 4 + \frac{1,2379^2}{2g} = 5,58 \text{ mca}$$

$$H_1 = 3,31 + 5,58 + 1,66 = 10,55 \text{ mca}$$

La energía a la entrada de la turbina será:

$$H_E = H_1 + h_{r_{E1}} = 10,55 + 1,9 = 12,45 \text{ mca}$$

Por tanto,  $H_N = H_E - H_S = 12,45 - 0 = 12,45 \text{ mca}$

**Apartado d)**

Las pérdidas de carga en el tubo de aspiración serán

$$h_{r_{2s}} = H_N - H_{t,\infty} - h_{r_{E1}} - h_{r_{12}} = 12,45 - 3,31 - 1,9 - 1,66 = 5,58 \text{ mca}$$

**Apartado e)**

Conocido el caudal turbinado (caudal real), la potencia efectiva al freno será:

$$P_{ef} = \gamma Q H_{t\infty} \eta_{mec} = 9,81 \cdot 2,8 \cdot 3,31 \cdot 0,97 = 88,19 \text{ kW}$$

**Apartado f)**

El par vendrá definido por la expresión

$$M = \frac{P}{\omega} = \frac{88190}{\frac{2\pi \cdot 50}{60}} = 16843 \text{ Nm}$$

### **Problema 15**

Un sistema de generación equipado con una turbina Francis de 5 pares de polos desarrolla una potencia útil de 500 kW bajo un caudal de  $0,85 \frac{m^3}{s}$ . El salto neto en el cual está instalada la máquina es de 70 m. El rendimiento volumétrico es 0,98 y el mecánico 0,97, además se conoce que la salida es radial, el espesor del rodete es igual a 10 cm y el diámetro de 0,9 m.

- a) Ángulo de entrada del alabe  $\beta_1 = 40,36^\circ$
- b) Velocidad específica en rpm  $n_s = 33,13 \text{ rpm}$
- c) Definir la velocidad de giro de la máquina si se desea que, manteniendo el caudal, se adapte a un salto de 80 m  $n_1 = 320,71 \text{ rpm}$

## SOLUCIÓN

En este caso, la altura efectiva puede determinarse mediante

$$P_u = \gamma Q H_u \eta_{mec} \rightarrow H_u = \frac{500}{9,81 \cdot 0,85 \cdot 0,97} = 61,82 \text{ mca}$$

Teniendo en cuenta que la salida es radial,

$$H_u = \frac{u_1 v_{1u}}{g}$$

$u_1$  puede determinarse mediante

$$u_1 = \frac{\pi D_1}{60} n = \frac{\pi \cdot 0,96050}{60} = 28,2744 \text{ m/s}$$

Por tanto,  $v_{1u} = \frac{61,82 \cdot 9,81}{28,2744} = 21,4489 \text{ m/s}$

La velocidad meridional de entrada es igual a

$$v_{1m} = \frac{Q}{\pi D_1 b_1} = \frac{0,82}{\pi \cdot 0,9 \cdot 0,05} = 5,8003 \text{ m/s}$$

Por tanto,  $\alpha_1 = \text{atan}\left(\frac{5,8003}{21,4489}\right) = 15,13^\circ$  y  $v_1 = \sqrt{v_{1u}^2 + v_{1m}^2} = 22,2193 \text{ m/s}$

La velocidad relativa a la entrada podrá determinarse mediante el teorema del coseno

$$w_1 = \sqrt{u_1^2 + v_1^2 - 2u_1 v_1 \cos \alpha_1} = 8,9564 \text{ m/s}$$

El ángulo  $\beta_1$  puede ser determinado mediante

$$\beta_1 = \text{asen}\left(\frac{v_{1m}}{w_1}\right) = \text{asen}\left(\frac{5,8003}{8,9564}\right) = 40,36^\circ$$

### Apartado b)

La velocidad específica de la máquina viene definida por

$$n_s = n P^{0,5} H_N^{-1,25} = 300 \cdot 500^{0,5} \cdot 70^{-1,25} = 33,13 \text{ rpm (m, kW)}$$

### Apartado c)

Aplicando las leyes de semejanza

$$\frac{H_1}{H_0} = \left(\frac{n_1}{n_0}\right)^2 \rightarrow n_1 = 320,71 \text{ rpm}$$

### Problema 16

Una turbina de reacción opera bajo un caudal de 400 l/s. La presión a la entrada de la turbina es 21 mca y su cota sobre el nivel de referencia 4, siendo la velocidad de 1 m/s. La cota de salida se sitúa como nivel de referencia. En cuanto a las características del rodete, se conoce que su espesor a la entrada es 95 mm, el diámetro exterior 0,65 m, el diámetro interior 0,29 m y su espesor 105 mm. Los álabes tienen una inclinación de 68° respecto a la componente tangencial en su entrada. El triángulo de salida se conoce que no tiene componente periférica y que los coeficientes de obstrucción de los alabes es 1 al igual que a la entrada. Finalmente, se conoce que el rendimiento volumétrico es 1, el manométrico 0,90 y el mecánico 0,92. En cuanto a las pérdidas de carga, se conoce que las pérdidas desde la entrada de la turbina hasta la entrada del rodete son 1 mca y las del rodete vienen definidas por la expresión  $h_{r_{12}} = \frac{0,4w_2^2}{2g}$ . Relativo a la posición del rodete, se conoce que la cota geométrica es 4 m, y la de salida 3,8 m. Determinar

- a) Triángulo de velocidades a la entrada

$u_1$ (m/s) = 15,460	$\beta_1$ (°) = 68
$w_1$ (m/s) = 2,2228	$\alpha_1$ (°) = 8.02
$v_1$ (m/s) = 14,7726	$V_{1u}$ (m/s) = 14,627

- b) Triángulo de velocidades a la salida del rodete

$u_2$ (m/s) = 6,8975	$\beta_2$ (°) = 31,23
$w_2$ (m/s) = 8,066	$\alpha_2$ (°) = 90
$v_2$ (m/s) = 4,1815	$v_{2u}$ (m/s) = 0

- c) Potencia al freno en kW  $P_{eff} = 7111,11 \text{ kW}$   
 d) Diferencia de altura útil si se elimina el tubo de aspiración



## SOLUCIÓN

A partir de los datos que se conocen, el salto neto será igual a

$$H_N = z_E + \frac{P_E}{\gamma} + \frac{v_E^2}{2g} - H_S = 4 + 21 + \frac{1^2}{2g} = 25,05 \text{ mca}$$

Conocido el salto neto, la altura efectiva de la máquina será

$$H_{t,\infty} = \eta_{man} H_N = 0,92 \cdot 25,05 = 23,05 \text{ mca}$$

Teniendo en cuenta que  $v_{2u} = 0$ ,

$$H_{t,\infty} = \frac{u_1 v_{1u}}{g} = \frac{u_1 \left( u_1 - \frac{Q}{\pi D_1 b_1 \tan \beta_1} \right)}{g}$$

$$u_1^2 - \frac{Q}{\pi D_1 b_1 \tan \beta_1} u_1 - g H_{t,\infty} = 0$$

$$u_1^2 - \frac{0,4}{\pi \cdot 0,65 \cdot 0,095 \cdot \tan 68^\circ} u_1 - 9,81 \cdot 23,05 = 0$$

$$u_1^2 - 0,833 u_1 - 226,12 = 0$$

$$u_1 = 15,460 \frac{\text{m}}{\text{s}}$$

Conocida  $u_1$ ,  $v_{1u} = 15,460 - \frac{0,4}{\pi \cdot 0,65 \cdot 0,095 \cdot \tan 68^\circ} = 14,627 \text{ m/s}$

La velocidad meridional de entrada será

$$v_{1m} = \frac{Q}{\pi D_1 b_1} = \frac{0,4}{\pi \cdot 0,65 \cdot 0,095} = 2,062 \text{ m/s}$$

Por tanto,

$$v_1 = \sqrt{v_{1u}^2 + v_{1m}^2} = 14,7716 \text{ m/s}$$

Finalmente,  $\alpha_1 = \text{atan} \left( \frac{v_{1m}}{v_{1u}} \right) = 8,02^\circ$

Conocido  $v_1$ ,  $u_1$  y  $\alpha_1$ , la velocidad relativa de entrada será igual a

$$w_1 = \sqrt{v_1^2 + u_1^2 - 2u_1 v_1 \cos \alpha_1} = 2,2228 \frac{\text{m}}{\text{s}}$$

**Apartado b)**

Conocida la velocidad lineal de arrastre a la entrada, la velocidad de arrastre a la salida será igual a:

$$\frac{u_1}{u_2} = \frac{D_1}{D_2} = \frac{0,65}{0,29} \rightarrow u_2 = 6,8975 \text{ m/s}$$

La velocidad meridional será igual a

$$v_{2m} = \frac{v_{1m} D_1 b_1}{D_2 b_2} = 2,062 \frac{0,65 \cdot 0,095}{0,29 \cdot 0,105} = 4,1815 \text{ m/s}$$

La velocidad relativa de salida puede determinarse como:

$$w_2 = \sqrt{v_2^2 + u_2^2} = 8,066 \text{ m/s}$$

Finalmente, el ángulo de los álabes de salida será igual a

$$\text{sen} \beta_2 = \frac{v_2}{w_2} \rightarrow \beta_2 = 31,23^\circ$$

**Apartado c)**

La potencia útil viene definida por:

$$P = \gamma Q H_N \eta_T = 9,81 \cdot 0,4 \cdot 25,05 \cdot 0,9 \cdot 0,92 \cdot 1 = 81,39 \text{ kW}$$

**Apartado d)**

La altura útil sin tubo de aspiración viene definida por la expresión:

$$H_{usta} = \left( z_1 + \frac{P_1}{\gamma} + \frac{v_1^2}{2g} \right) - \left( z_2 + \frac{P_2}{\gamma} + \frac{v_2^2}{2g} \right) - h_{r_{12}}$$

Las pérdidas en el rodete son igual a  $h_{r_{12}} = \frac{3w_2^2}{2g} = \frac{3 \cdot 8,066^2}{2g} = 9,945 \text{ mca}$

$$H_{usta} = \left( z_1 + \frac{P_1}{\gamma} + \frac{v_1^2}{2g} \right) - \left( z_2 + \frac{P_2}{\gamma} + \frac{v_2^2}{2g} \right) - h_{r_{12}}$$

$$H_{usta} = \left( 4 + 21 - 1 + \frac{14,7726^2}{2g} \right) - \left( 3,8 + 0 + \frac{4,1815^2}{2g} \right) - 9,945 = 20,486 \text{ mca}$$

La diferencia de altura útil será  $23,05 - 20,486 = 2,564 \text{ mca}$ .

**Problema 17**

En una central hidroeléctrica existe una turbina de reacción cuyo salto neto es igual a 48 m. Se conoce que el número de pares de polos del generador es igual a 10, siendo el diámetro 1,41 m. En el punto de operación, la máquina desarrolla una potencia efectiva de 3800 kW, siendo los rendimientos total, mecánico y volumétrico, 0,88, 1 y 0,99 respectivamente. Además, se conoce que la entrada del rodete se sitúa a la cota 2 m sobre el plano de comparación, siendo su presión a la entrada de 24,5 mca. La salida del rodete se sitúa a la cota 1,70 m y la presión alcanzada es -2,5 mca, siendo la componente periférica de velocidad de salida nula y manteniéndose la componente meridional a lo largo de todo el rodete. La máquina dispone de un tubo de aspiración cuyas velocidades a la entrada y salida son 7 y 1 respectivamente. Determinar:

- a) Triángulo de velocidades a la entrada

$u_1$ (m/s) = 22,1483	$\beta_1$ (°) = 65,10
$w_1$ (m/s) = 7,7171	$\alpha_1$ (°) = 20,32
$v_1$ (m/s) = 20,1452	$V_{1u}$ (m/s) = 18,8955

- b) Triángulo de velocidades a la salida del rodete

$u_2$ (m/s) = 22,1483	$\beta_2$ (°) = 17,54
$w_2$ (m/s) = 23,2282	$\alpha_2$ (°) = 90
$v_2$ (m/s) = 7	$v_{2u}$ (m/s) = 0

- c) Grado de reacción de la máquina  $\sigma = 0,573$
- d) Coeficientes característicos de velocidad absoluta y periférica a la entrada  
 $\varphi_1 = 0,4309$      $\varepsilon_1 = 0,5208$
- e) Caudal de operación en  $m^3/s$      $Q = 9,17 \frac{m^3}{s}$
- f) Pérdidas desde la entrada de la turbina a la entrada del rodete en mca  
 $h_{E1} = 0,82 \text{ mca}$
- g) Pérdidas de carga en el rodete en mca     $h_{12} = 2,827 \text{ mca}$
- h) Pérdidas de carga en el tubo de aspiración en mca     $h_{23} = 1,646 \text{ mca}$
- i) Rendimiento del tubo difusor     $\eta_{ta} = 0,319$

## SOLUCIÓN

Del enunciado se puede extraer que  $v_2 = v_{2m} = 7 \frac{m}{s} = v_{1m}$

La velocidad de giro de la máquina es igual a

$$n = \frac{60f}{z} = 60 \frac{50}{10} = 300 \text{ rpm}$$

La velocidad lineal de arrastre puede determinarse mediante

$$u_1 = \frac{\pi D_1}{60} n = \frac{\pi 1,41}{60} 300 = 22,1483 \frac{m}{s} = u_2$$

La altura teórica de Euler es igual a

$$H_{t,\infty} = \eta_{man} H_N = \frac{0,88}{0,991} 48 = 42,66 \text{ mca}$$

$$v_{1u} = \frac{g H_{t,\infty}}{u_1} = \frac{9,81 \cdot 42,66}{22,1483} = 18,8955 \text{ m/s}$$

$$v_1 = \sqrt{v_{1u}^2 + v_{1m}^2} = \sqrt{18,8955^2 + 7^2} = 20,1452 \text{ m/s}$$

Los ángulos que definen el triángulo de velocidades serán

$$\tan \alpha_1 = \frac{v_{1m}}{v_{1u}} \rightarrow \alpha_1 = 20,32^\circ$$

$$\tan \beta_1 = \frac{v_{1m}}{u_1 - v_{1u}} \rightarrow \beta_1 = 65,10^\circ$$

El módulo de la velocidad relativa a la entrada será

$$w_1 = \sqrt{v_{1m}^2 + (u_1 - v_{1u})^2} = 7,7171 \text{ m/s}$$

### Apartado b)

La velocidad relativa de salida será igual a

$$w_2 = \sqrt{v_{2m}^2 + u_2^2} = \sqrt{7^2 + 22,1483^2} = 23,2282 \text{ m/s}$$

$$\tan \beta_2 = \frac{v_{2m}}{u_2} \rightarrow \beta_2 = 17,54^\circ$$

El apartado anterior recoge el resto de valores de la velocidad

**Apartado c)**

El grado de reacción de la máquina será igual a

$$\sigma = \frac{\frac{u_1^2 - u_2^2}{2g} + \frac{w_2^2 - w_1^2}{2g}}{H_{t\infty}} = \frac{\frac{22,1483^2 - 22,1483^2}{2g} + \frac{23,2282^2 - 7,7171^2}{2g}}{42,66} = 0,573$$

**Apartado d)**

Los coeficientes característicos de velocidad vienen definidos por la expresión

$$v_1 = \varphi_1 \sqrt{2gH_N} \rightarrow \varphi_1 = \frac{v_1^2}{2gH_N} = \frac{20,1452^2}{2g48} = 0,4309$$

$$u_1 = \varepsilon_1 \sqrt{2gH_N} \rightarrow \varepsilon_1 = \frac{u_1^2}{2gH_N} = \frac{22,1483^2}{2g48} = 0,5208$$

**Apartado e)**

El caudal circulante por la instalación es

$$P_u = \gamma Q H_N \eta_T \rightarrow Q = \frac{3800}{9,81 \cdot 48 \cdot 0,88} = 9,17 \frac{m^3}{s}$$

**Apartado f)**

Las pérdidas en la cámara de la espiral y distribuidor son igual a

$$H_N = H_E - H_S$$

$$H_E = H_1 + h_{E1} \rightarrow h_{E1} = 48 - 2 - 24,5 - \frac{20,1452^2}{2g} = 0,82 \text{ mca}$$

**Apartado g)**

Las pérdidas en el rodete son

$$H_1 = H_{t,\infty} + H_2 + h_{12}$$

$$2 + 24,5 + \frac{20,1452^2}{2g} = 42,66 + 1,7 - 2,5 + \frac{7^2}{2g} + h_{12}$$

$$h_{12} = 2,827 \text{ mca}$$

**Apartado h)**

Las pérdidas en el tubo difusor son

$$H_2 = H_3 + h_{23}$$
$$1,7 - 2,5 + \frac{7^2}{2g} = 0 + 0 + \frac{1^2}{2g} + h_{23}$$
$$h_{23} = 1,646 \text{ mca}$$

**Apartado i)**

El rendimiento del tubo de aspiración viene definido por la expresión

$$\eta_{ta} = \frac{\frac{v_2^2 - v_3^2}{2g} - h_{23}}{\frac{v_2^2}{2g}} = \frac{\frac{7^2 - 1^2}{2g} - 1,646}{\frac{7^2}{2g}} = 0,319$$

**Problema 18**

En una central hidroeléctrica situada en España existe una turbina de reacción cuyo salto neto es igual a 75 m, proporcionando una potencia útil de 204 kW. Se conoce que la velocidad lineal de arrastre es igual 27 m/s a la entrada, siendo el espesor a la entrada 1/5 de su diámetro. El ángulo de entrada de los álabes forma 90° y la relación de diámetros entrada y salida es 1,2. Se conoce que la salida del rodete no tiene componente periférica y que los coeficientes característicos de velocidad absoluta son 0,12 y 0,11 respectivamente (entrada y salida). Los rendimientos total y volumétrico son 0,83 y 0,95, respectivamente. La entrada a la turbina se encuentran 5 m por encima de la salida de la máquina, siendo las pérdidas de carga entre la entrada de la turbina y el rodete 1,8 mca, y 2,1 m las del rodete. La máquina carece de tubo de aspiración y la cota del rodete se sitúa a 4 m sobre el nivel de referencia. Determinar:

- a) Triángulo de velocidades a la entrada

$u_1$ (m/s) = 27	$\beta_1$ (°) = 90
$w_1$ (m/s) = 27,3896	$\alpha_1$ (°) = 9,68
$v_1$ (m/s) = 4,6032	$V_{1u}$ (m/s) = 27

- b) Triángulo de velocidades a la salida del rodete

$u_2$ (m/s) = 22,5	$\beta_2$ (°) = 10,62
$w_2$ (m/s) = 22,8922	$\alpha_2$ (°) = 90
$v_2$ (m/s) = 4,2962	$v_{2u}$ (m/s) = 22,5

- c) Grado de reacción de la máquina  $\sigma = 0,997$
- d) Caudal de operación en  $m^3/s$   $Q = 0,334 \frac{m^3}{s}$
- e) Presión a la entrada de la turbina, considerando nulo el término cinético
- $$\frac{P_E}{\gamma} = 77,82 \text{ mca}$$
- f) Velocidad específica de la máquina en rpm (m,kW)  $n_s = 97,07 \text{ rpm}$

## SOLUCIÓN

Del enunciado se puede extraer que

$$v_1 = \varphi_1 \sqrt{2gH_N} = 0,12 \sqrt{2g75} = 4,6032 \text{ m/s}$$

Teniendo en cuenta que el triángulo de entrada es rectángulo ( $\beta_1 = 90^\circ$ ) y  $u_1 = 27 \text{ m/s}$ , la velocidad relativa a la entrada será

$$w_1 = \sqrt{v_1^2 + u_1^2} = \sqrt{4,6032^2 + 27^2} = 27,3896 \text{ m/s}$$

El ángulo formado por  $u_1$  y  $v_1$  será

$$\tan \alpha_1 = \frac{v_1}{u_1} \rightarrow \alpha_1 = 9,68^\circ$$

### Apartado b)

La velocidad de arrastre a la salida será igual a  $u_2 = \frac{u_1}{1,2} = \frac{27}{1,2} = 22,5 \text{ m/s}$

La velocidad de salida será

$$v_2 = \varphi_2 \sqrt{2gH_N} = 0,11 \sqrt{2g75} = 4,2196 \text{ m/s}$$

La velocidad relativa de salida será:

$$w_2 = \sqrt{v_2^2 + u_2^2} = \sqrt{4,2196^2 + 22,5^2} = 22,8922 \text{ m/s}$$

El ángulo del álabe de salida será

$$\beta_2 = \text{asen} \left( \frac{v_2}{w_2} \right) = 10,62^\circ$$

### Apartado c)

El grado de reacción viene definido por

$$\sigma = 1 - \varphi_1^2 + \varphi_2^2 = 1 - 0,12^2 + 0,11^2 = 0,997$$

### Apartado d)

El caudal puede ser determinado mediante

$$Q = \frac{P_u}{\gamma H_N \eta_T} = \frac{204}{9,81 \cdot 75 \cdot 0,83} = 0,334 \frac{\text{m}^3}{\text{s}}$$



**Apartado e)**

La energía a la entrada del rodete puede determinarse

$$H_1 = H_{t\infty} + z_2 + \frac{P_2}{\gamma} + \frac{v_2^2}{2g} + h_{r_{12}}$$

$$H_1 = \frac{27 \cdot 27}{g} + 4 + 0 + \frac{4,2196^2}{2g} + 1,8 = 81,02 \text{ mca}$$

Por tanto, la presión a la entrada será

$$\frac{P_E}{\gamma} = H_1 + h_{r_{E1}} - z_E - \frac{v_E^2}{2g} = 81,02 + 1,8 - 5 - 0 = 77,82 \text{ mca}$$

**Apartado f)**

La velocidad específica de la máquina será

$$n_s = \frac{n P^{\frac{1}{2}}}{H^{\frac{5}{4}}}$$

La velocidad de giro de la máquina será

$$u_1 = \frac{\pi D_1}{60} n = \frac{\pi D_1}{60} \frac{60 f}{z} = \frac{50 \pi D_1}{z} = 27$$

Se desconoce el diámetro y el número de pares de polos, pero a través del caudal

$$Q_T \eta_v = v_{1m} D_1 b_1 \pi = \frac{v_{1m} D_1^2}{5} \pi \rightarrow D_1 = \sqrt{\frac{5 Q_T \eta_v}{\pi v_{1m}}} = \sqrt{\frac{5 \cdot 0,334 \cdot 0,95}{\pi \cdot 4,2196}} = 0,346 \text{ m}$$

Por tanto,

$$z = \frac{50 \pi \cdot 0,346}{27} \approx 2$$

Conocido los pares de polos, la velocidad de giro será  $n = \frac{60 \cdot 50}{2} = 1500 \text{ rpm}$

Por lo que la velocidad específica será

$$n_s = \frac{1500 \cdot 204^{0,5}}{75^{1,25}} = 97,07 \text{ rpm}$$

### Problema 19

Pasadas las fiestas y viendo la factura de luz de la “Enrramà”, un alumno decide realizar un trabajo final de grado, el cual busque el ahorro energético a partir de generación hidroeléctrica. Un alumno ha proyectado una turbina Francis de eje vertical, con 10 pares de polos, alimentada por el Río Serpis con una conducción DN1000 mm y de longitud 100 m ( $f=0.025$ ). El caudal circulante esperado es de  $1.5 \text{ m}^3/\text{s}$  y las fugas internas (recirculación) y externas (lubricación) de la turbina Francis son despreciables. La entrada a la turbina, cuyo diámetro es de 1000 mm, se sitúa 5 m por encima del nivel de agua de la cámara de descarga y el manómetro instalado en la entrada de la misma señala 20 mca. El diámetro de entrada del rodete es de 1.5 m. La cota de entrada del rodete se sitúa a 4.5 m del nivel de referencia y la salida del rodete a la cota 3 m. En estas condiciones el rendimiento hidráulico es igual al 98% y el rendimiento mecánico igual al 94%. Teniendo en cuenta que el ángulo de salida del distribuidor es de  $20^\circ$ , el ángulo de los alabes a la entrada y salida son  $20^\circ$  y  $22^\circ$ , respectivamente, y que la velocidad meridional a la entrada del rodete es 6 m/s, la cual se corresponde con el triple del valor de la velocidad meridional a la salida. Se pide determinar:

- a) Triángulo de entrada a la turbina

$u_1 \text{ (m/s)} = 32,9698$	$\beta_1 \text{ (}^\circ\text{)} = 20$
$w_1 \text{ (m/s)} = 17,5429$	$\alpha_1 \text{ (}^\circ\text{)} = 20$
$v_1 \text{ (m/s)} = 17,5429$	$V_{1u} \text{ (m/s)} = 16,4849$

- b) Triángulo de salida de la turbina

$u_2 \text{ (m/s)} = 20,01$	$\beta_2 \text{ (}^\circ\text{)} = 22$
$w_2 \text{ (m/s)} = 5,3389$	$\alpha_2 \text{ (}^\circ\text{)} = 7,56$
$v_2 \text{ (m/s)} = 15,192$	$v_{2u} \text{ (m/s)} = 15,0599$

- c) Potencia efectiva de la turbina en kW  $P_u = 341,46 \text{ kW}$
- d) Ancho del rodete a la entrada en m  $b_1 = 0,053 \text{ m}$
- e) Si la máquina opera en modo reversible, si está formada por 8 alabes. Determinar la altura de Euler, si la máquina opera como bomba, siendo su velocidad de giro 600 rpm, la relación entre diámetro exterior e interior es 0,607, la entrada es no radial, con un ángulo de  $87^\circ$  y la relación de velocidades entre la entrada y salida es 2, manteniéndose los ángulos de los alabes en modo turbina  $H_{t,\infty} = 149,95 \text{ mca}$

## SOLUCIÓN

### Apartado a)

Abordando el triángulo de entrada

$$\tan\alpha_1 = \frac{v_{1m}}{v_{1u}} \rightarrow v_{1u} = \frac{6}{\tan 20^\circ} = 16,4849 \text{ m/s}$$

La velocidad absoluta de entrada tendrá por módulo

$$v_1 = \sqrt{v_{1m}^2 + v_{1u}^2} = \sqrt{6^2 + 16,4849^2} = 17,5429 \text{ m/s}$$

Por ser el triángulo isósceles,  $v_1 = w_1 = 17,5429 \text{ m/s}$

El valor del módulo de la velocidad lineal de arrastre a la entrada es igual a

$$u_1 = 2 v_{1u} = 32,9698 \text{ m/s}$$

### Apartado b)

La velocidad meridional a la salida, teniendo en cuenta la relación de velocidades será

$$v_{2m} = \frac{v_{1m}}{3} = \frac{6}{3} = 2 \text{ m/s}$$

Conocido que  $\beta_2 = 22^\circ$ ,

$$\tan\beta_2 = \frac{v_{2m}}{u_2 - v_{2u}} \rightarrow u_2 - v_{2u} = \frac{2}{\tan 20^\circ} = 4,9501 \text{ m/s}$$

La velocidad relativa puede determinarse

$$w_2 = \sqrt{v_{2m}^2 + (u_2 - v_{2u})^2} = 5,3389 \text{ m/s}$$

Es necesario determinar la velocidad lineal de arrastre a la salida para poder fijar el resto de valores del triángulo de velocidades. De los datos del enunciado se puede determinar el salto neto

$$H_N = H_E - H_S$$

La energía a la entrada de la turbina

$$H_E = z_E + \frac{P_E}{\gamma} + \frac{V_E^2}{2g} = 5 + 20 + \frac{1,5^2}{2g} = 25,19 \text{ m}$$

Por tanto, el salto neto será  $H_N = H_E - H_S = 25,19 - 0 = 25,19 \text{ m}$

Como se conoce el rendimiento manométrico es igual al hidráulico por ser el volumétrico la unidad

$$H_{t,\infty} = \eta_{man} H_N = 0,98 \cdot 25,19 = 24,69 \text{ mca}$$

Por otro lado,

$$H_{t,\infty} = \frac{u_1 v_{1u} - u_2 v_{2u}}{g} = \frac{32,9698 - u_2 v_{2u}}{g}$$
$$v_{2u} = u_2 - 4,9501$$

Resolviendo el sistema

$$u_2 = 20,01 \text{ m/s}$$
$$v_{2u} = 15,0599 \text{ m/s}$$

Finalmente

$$v_2 = \sqrt{v_{2m}^2 + v_{2u}^2} = \sqrt{2^2 + 15,0599^2} = 15,192 \text{ m/s}$$

El ángulo entre  $u_2$  y  $v_2$  es

$$\tan \alpha_2 = \frac{v_{2m}}{v_{2u}} \rightarrow \alpha_2 = 7,56^\circ$$

#### ***Apartado c)***

La potencia efectiva en el eje será

$$P_u = \gamma Q H_N \eta_h \eta_{mec} = 9,81 \cdot 1,5 \cdot 25,19 \cdot 0,98 \cdot 0,94 = 341,46 \text{ kW}$$

#### ***Apartado d)***

El ancho del rodete a la entrada puede ser determinado mediante

$$b_1 = \frac{Q}{\pi D_1 v_{1m}} = \frac{1,5}{\pi \cdot 1,5 \cdot 6} = 0,053 \text{ m}$$

#### ***Apartado e)***

En este caso, teniendo en cuenta que se invierten la entrada y salida

$$u_2 = \frac{\pi D_2}{60} n = \frac{\pi \cdot 1,5}{60} \cdot 600 = 47,124 \text{ m/s}$$
$$u_1 = 0,607 u_2 = 28,6043 \text{ m/s}$$

En este caso,  $\beta_2 = 20^\circ$ ,  $\beta_1 = 22^\circ$  y  $\alpha_1 = 87^\circ$

Aplicando el teorema del seno

$$\frac{u_1}{\text{seno}(180 - 22 - 87)} = \frac{v_1}{\text{seno}(\beta_1)} = \frac{w_1}{\text{seno}(\alpha_1)}$$

$$v_1 = 11,3328 \text{ m/s}$$

$$w_1 = 30,2111 \text{ m/s}$$

La velocidad meridional a la entrada

$$v_{1m} = v_1 \text{seno}\alpha_1 = 11,3173 \text{ m/s}$$

$$v_{1u} = v_1 \text{cos}\alpha_1 = 0,5931 \text{ m/s}$$

En cuanto al triángulo de salida, teniendo en cuenta la relación de velocidades meridionales,

$$v_{2m} = \frac{v_{1m}}{2} = \frac{11,3173}{2} = 5,6587 \text{ m/s}$$

Por tanto,

$$\tan\beta_2 = \frac{v_{2m}}{u_2 - v_{2u}} \rightarrow u_2 - v_{2u} = \frac{5,6587}{\tan 20^\circ} = 15,5471 \text{ m/s}$$

$$v_{2u} = 47,124 - 15,5471 = 31,5769 \text{ m/s}$$

Por tanto, la altura teórica aportada por la bomba

$$H_{t,\infty} = \frac{u_2 v_{2u} - u_1 v_{1u}}{g} = \frac{47,124 \cdot 31,5769 - 28,6043 \cdot 0,5931}{g} = 149,95 \text{ mca}$$

### **Problema 20**

Una turbina Pelton está instalada en una central hidroeléctrica, la cual se alimenta de un embalse. La entrada de la turbina está situada a la cota 5 m sobre el nivel de referencia. La presión a la entrada son 190 mca y el término cinético a la entrada es 5 mca. Se conoce que las pérdidas desde el embalse a la entrada de la turbina son 12 mca. La descarga de la turbina se produce en una cámara de descarga a lámina libre, donde se sitúa el nivel de referencia, encontrándose el inyector a la misma cota que la salida. Teniendo en cuenta que: el coeficiente periférico de velocidad es 0.53, el coeficiente de velocidad absoluta 0.97, la entrada es ideal, la componente periférica a la salida es igual a 3.5 m/s, el rendimiento mecánico 0.98 y el diámetro del chorro 10 cm. Se pide determinar:

- a) Altura del embalse en m  $z_0 = 212 \text{ m}$
- b) Rendimiento manométrico de la máquina  $\eta_{man} = 0,94$
- c) Potencia útil en kW  $P_u = 862,13 \text{ kW}$

## SOLUCIÓN

### Apartado a)

La altura del embalse puede determinarse mediante el balance de energía entre el propio embalse (O) y la entrada a la turbina (E)

$$H_0 = H_E + h_{r_{OE}}$$

$$z_0 + \frac{P_0}{\gamma} + \frac{v_0^2}{2g} = z_E + \frac{P_E}{\gamma} + \frac{v_E^2}{2g} + h_{r_{OE}}$$

$$z_0 + 0 + 0 = 5 + 190 + 5 + 12 = 212 \text{ m}$$

### Apartado b)

El rendimiento manométrico viene definido por la expresión

$$\eta_{man} = \frac{H_{t,\infty}}{H_N}$$

El salto neto es igual a

$$H_N = H_E - H_S = 200 - 0 = 200 \text{ mca}$$

La altura teórica de Euler

$$H_{t\infty} = \frac{u_1 v_{1u} - u_2 v_{2u}}{g}$$

Teniendo en cuenta que la entrada es ideal  $v_1 = v_{1u}$  y la velocidad absoluta de entrada será

$$v_1 = \varphi_1 \sqrt{2gH_N} = 0,97 \sqrt{2 \cdot 9,81 \cdot 200} = 60,7626 \text{ m/s}$$

Conocido el coeficiente periférico  $\varphi$ , la velocidad de arrastre de la rueda será

$$u_1 = u_2 = \varphi v_1 = 0,53 \cdot 60,7626 = 32,2042 \text{ m/s}$$

$$H_{t\infty} = \frac{32,2042 \cdot 60,7626 - 32,2042 \cdot 3,5}{9,81} = 187,98$$

Por tanto,

$$\eta_{man} = \frac{187,98}{200} = 0,94$$

**Apartado c)**

La potencia útil será

$$P_u = \gamma Q H_N \eta_{man} \eta_{mec}$$

El caudal puede determinarse

$$Q = v_1 \frac{\pi d_1^2}{4} = 60,7626 \frac{\pi 0,1^2}{4} = 0,477 \frac{m^3}{s}$$
$$P_u = 9,81 \cdot 0,477 \cdot 200 \cdot 0,94 \cdot 0,88 = 862,13 \text{ kW}$$



# Capítulo 3

## Bombas rotodinámicas y ventiladores

### 3.1 Resultados de aprendizaje





En este tercer capítulo se aborda el estudio de las curvas teóricas y reales de turbomáquinas cinéticas que operan como máquinas generadoras. El capítulo recoge ejercicios de máquinas radiales, meridionales y ventiladores que además de determinar la altura teórica de Euler, analizan curvas reales, incrementos de altura y de presión, potencias consumidas y caudales de trabajo, así como eficiencias derivadas de las condiciones de contorno establecidas.

Los resultados de aprendizaje son:

- Determinar el triángulo de velocidades a la entrada y salida de una Bomba/o ventilador
- Calcular el caudal circulante por un rodete
- Estimar la altura teórica de Euler a partir de la ecuación de Euler
- Estimar la altura teórica ideal con un número finito de álabes
- Calcular la altura manométrica de bombeo a partir de las pérdidas por choque y de fricción
- Determinar los rendimientos volumétricos, manométricos y mecánicos que permiten relacionar las diferentes potencias.

### **3.2. Objetos de aprendizaje de ayuda para la adquisición de los resultados de aprendizaje**

A continuación, se adjuntan los objetos de aprendizaje que pueden ser de utilidad para alcanzar los resultados de aprendizaje establecidos en el apartado anterior.

<b>POLIMEDIA</b>	<b>LINK</b>	<b>CÓDIGOS QR</b>
La ecuación de Euler en turbomáquinas hidráulicas	<a href="http://hdl.handle.net/10251/78682">http://hdl.handle.net/10251/78682</a>	
Caracterización de las máquinas hidráulicas en función de la morfología del rodete	<a href="http://hdl.handle.net/10251/98844">http://hdl.handle.net/10251/98844</a>	
Diferencia entre las alturas de Euler, teórica y real aportada por una bomba	<a href="http://hdl.handle.net/10251/98845">http://hdl.handle.net/10251/98845</a>	
Consideraciones sobre rendimientos y potencias en turbomáquinas	<a href="http://hdl.handle.net/10251/100853">http://hdl.handle.net/10251/100853</a>	

### 3.3. Problemas

#### Problema 1

Una bomba centrífuga radial de agua está diseñada para girar a 1450 rpm siendo su entrada radial en los alabes del rodete. El caudal teórico en el punto de rendimiento óptimo es de  $160 \text{ m}^3/\text{h}$ . De esta bomba se conoce las siguientes características: relación de diámetros de salida y entrada de los álabes:  $D_2/D_1 = 2$ ; Diámetro exterior del rodete: 300 mm; Ancho del rodete a la salida 20 mm; Ángulo de salida de los álabes:  $45^\circ$ . Además, se conoce para el punto de óptimo rendimiento que el rendimiento hidráulico es igual a 0,8, el rendimiento volumétrico igual a 0,9 y el rendimiento mecánico igual a 0,85. Despreciando el espesor de los 12 alabes y teniendo en cuenta que la bomba está diseñada para que la componente meridional de la velocidad se constante e igual a la entrada y a la salida del rodete. Se pide calcular, considerando que la entrada y salida de la bomba se encuentran a la misma cota:

- a) Triángulo de velocidades a la entrada

$u_1 \text{ (m/s)} = 11,3883$	$\beta_1 \text{ (}^\circ\text{)} = 11,46$
$w_1 \text{ (m/s)} = 11,6298$	$\alpha_1 \text{ (}^\circ\text{)} = 90$
$v_1 \text{ (m/s)} = 2,3579$	$V_{1u} \text{ (m/s)} = 0$

- b) Triángulo de velocidades a la salida del rodete

$u_2 \text{ (m/s)} = 22,7765$	$\beta_2 \text{ (}^\circ\text{)} = 45$
$w_2 \text{ (m/s)} = 3,3346$	$\alpha_2 \text{ (}^\circ\text{)} = 6,59$
$v_2 \text{ (m/s)} = 20,5543$	$v_{2u} \text{ (m/s)} = 20,4186$

- c) Altura de Euler (m)  $H_{t,\infty} = 47,41 \text{ mca}$   
 d) Altura Útil (m)  $H_u = 34,35 \text{ mca}$   
 e) Potencia interna de la bomba (kW)  $P_{interna} = 16,85 \text{ kw}$   
 f) Potencia absorbida por la bomba (kW)  $P_{abs} = 19,82 \text{ kw}$   
 g) Grado de reacción teórico  $\sigma_\infty = 0,547$

## SOLUCIÓN

### Apartado a)

Los datos de partida permiten determinar la velocidad de arrastre a la entrada ( $u_1$ ) y a la salida ( $u_2$ ),

$$u_1 = \frac{\pi D_1}{60} n = \frac{\pi 0,15}{60} 1450 = 11,3883 \frac{m}{s}$$

$$u_2 = \frac{\pi D_2}{60} n = \frac{\pi 0,3}{60} 1450 = 22,7765 \frac{m}{s}$$

Determinadas las velocidades tangenciales, se puede determinar la velocidad meridional de salida que coincide con la de entrada tal y como indica el enunciado.

$$v_{1m} = v_{2m} = \frac{Q_T}{\pi D_2 b_2} = \frac{0,0444}{\pi 0,3 0,02} = 2,3579 \frac{m}{s}$$

Una vez conocida la velocidad meridional a la entrada, teniendo en cuenta que la entrada es radial ( $\alpha_1 = 90^\circ$ ), puede determinarse el valor de la velocidad relativa a la entrada ( $w_1$ ) y  $\beta_1$

$$w_1 = \sqrt{v_1^2 + u_1^2} = \sqrt{2,3579^2 + 11,3883^2} = 11,6298 \frac{m}{s}$$

$$\beta_1 = \text{aseno} \left( \frac{v_1}{w_1} \right) = \text{aseno} \left( \frac{2,3579}{11,6298} \right) = 11,46^\circ$$

### Apartado b)

Definido el triángulo de entrada, se puede determinar el valor de la velocidad relativa de salida ( $w_2$ ),

$$w_2 = \frac{v_{2m}}{\text{seno} \beta_2} = \frac{2,3579}{\text{seno} 45^\circ} = 3,3346 \frac{m}{s}$$

Determinada  $w_2$  el valor de la componente periférica puede ser determinado:

$$v_{2u} = u_2 - w_2 \cos \beta_2 = 22,7765 - 3,3346 \cos 45^\circ = 20,4186 \frac{m}{s}$$

Por tanto, la velocidad absoluta a la salida será:

$$v_2 = \sqrt{v_{2m}^2 + v_{2u}^2} = \sqrt{2,3579^2 + 20,4186^2} = 20,5543 \frac{m}{s}$$

Apoyados en las componentes meridional y periférica, puede determinarse el ángulo de salida de la velocidad absoluta respecto a la línea tangencial

$$\alpha_2 = \text{atan} \left( \frac{v_{2m}}{v_{2u}} \right) = \text{atan} \left( \frac{2,3579}{20,4186} \right) = 6,59^\circ$$

**Apartado c)**

Conocidos ambos triángulos, puede determinarse directamente la altura teórica de Euler.

$$H_{t,\infty} = \frac{u_2 v_{2u} - u_1 v_{1u}}{g} = \frac{22,7765 \cdot 20,4186 - 11,3883 \cdot 0}{9,81} = 47,41 \text{ mca}$$

**Apartado d)**

La altura útil o manométrica ( $H_u$ ), viene definida por la expresión:

$$\eta_m = \frac{H_u}{H_{t,z}}$$

Conocido el rendimiento volumétrico y el hidráulico, el rendimiento manométrico será:

$$\eta_m = \frac{\eta_H}{\eta_v} = \frac{0,8}{0,9} = 0,889$$

Para determinar la altura teórica ideal (considerando el número finito de alabes), es necesario determinar el coeficiente de Pfleiderer, mediante la expresión:

$$\mu = \frac{1}{1 + \frac{1,2 (1 + \text{seno}45^\circ)}{z \left( 1 - \left( \frac{D_1}{D_2} \right)^2 \right)}} = \frac{1}{1 + \frac{1,2 (1 + \text{seno}45^\circ)}{12 \left( 1 - \left( \frac{0,15}{0,3} \right)^2 \right)}} = 0,815$$

$$H_{t,z} = \mu H_{t,\infty} = 0,815 \cdot 47,41 = 38,64 \text{ mca}$$

Por tanto,

$$H_u = \eta_m H_{t,z} = 0,889 \cdot 38,64 = 34,35 \text{ mca}$$

**Apartado e)**

La potencia interna viene definida por la expresión:

$$P_{\text{interna}} = \frac{\gamma Q_R H_u}{\eta_v \eta_m} = \frac{9,81 \cdot 0,04 \cdot 34,35}{0,9 \cdot 0,889} = 16,85 \text{ kW}$$

***Apartado f)***

Finalmente, la potencia absorbida es igual a:

$$P_{abs} = \frac{P_{interna}}{\eta_{mec}} = \frac{16,85}{0,85} = 19,82 \text{ kw}$$

***Apartado g)***

El grado de reacción teórico viene definido por la expresión:

$$\sigma = \frac{H_{p,\infty}}{H_{t,\infty}} = \frac{26,16}{47,41} = 0,551$$

**Problema 2**

Una bomba centrífuga gira a 1450 rpm, impulsa un caudal de 1200 m<sup>3</sup>/h (caudal que atraviesa el rodete). El rodete está formado por 8 álabes que presentan un espesor de 5 mm en su proyección horizontal. El ángulo de entrada del álabe es igual a 19°, siendo el de salida 21°. El diámetro interior es igual a 110 mm y su diámetro exterior 25 cm. Los anchos de rodete son 45 y 80 mm para la entrada y salida respectivamente. Una vez ensayada la bomba en este punto de trabajo, se observa que su entrada es radial, el rendimiento volumétrico es 1 y el mecánico de 0,96. Las pérdidas del rodete vienen dadas por la expresión  $h_{rodete} = \frac{0,15v_2^2}{2g} + \frac{0,04w_2^2}{2g}$  (pérdidas debidas a rozamiento del rodete y choque, no contempla las pérdidas por desviación del fluido; h en mca y las velocidades en m/s)

- a) Triángulo de velocidades a la entrada

$u_1$ (m/s) = 8,3514	$\beta_1$ (°) = 19
$w_1$ (m/s) = 8,832	$\alpha_1$ (°) = 90
$v_1$ (m/s) = 2,8756	$V_{1u}$ (m/s) = 0

- b) Triángulo de velocidades a la salida del rodete

$u_2$ (m/s) = 18,9805	$\beta_2$ (°) = 21
$w_2$ (m/s) = 15,5829	$\alpha_2$ (°) = 51,56
$v_2$ (m/s) = 7,1298	$v_{2u}$ (m/s) = 4,4326

- c) Área útil del rodete en su salida, en m<sup>2</sup> 0,05963 m<sup>2</sup>  
 d) Rendimiento manométrico  $\eta_m = 0,871$   
 e) Potencia absorbida por la bomba (kW)  $P_{abs} = 23,28$  kW

## SOLUCIÓN

### Apartado a)

Teniendo en cuenta los datos de partida, pueden determinarse la velocidad de arrastre a la entrada ( $u_1$ ) y a la salida ( $u_2$ ).

$$u_1 = \frac{\pi D_1}{60} n = \frac{\pi 0,11}{60} 1450 = 8,3514 \frac{m}{s}$$

$$u_2 = \frac{\pi D_2}{60} n = \frac{\pi 0,25}{60} 1450 = 18,9805 \frac{m}{s}$$

Determinadas las velocidades tangenciales, se puede determinar la velocidad meridional entrada y salida, para ello en primer lugar, se debe determinar el área útil de entrada y de salida.

$$S_2 = \pi D_2 b_2 - z e = \pi 0,25 0,08 - 8 0,005 0,08 = 0,05963 m^2$$

tal y como indica el enunciado.

$$v_{2m} = \frac{Q_r}{S_2} = \frac{0,333}{0,05963} = 5,5844 \frac{m}{s}$$

### Apartado b)

Una vez conocida la velocidad meridional a la entrada, teniendo en cuenta que la entrada es radial ( $\alpha_1 = 90^\circ$ ), puede determinarse el valor de la velocidad ( $v_1$ ) y  $w_1$

$$v_1 = u_1 \tan \beta_1 = 8,3514 \tan 19^\circ = 2,8756 \frac{m}{s}$$

$$w_1 = \frac{v_1}{\text{seno} \beta_1} = \frac{2,8756}{\text{seno} 19^\circ} = 8,832 \frac{m}{s}$$

Definido el triángulo de entrada, se puede determinar el valor de la velocidad relativa de salida ( $w_2$ ),

$$w_2 = \frac{v_{2m}}{\text{seno} \beta_2} = \frac{5,5844}{\text{seno} 21^\circ} = 15,5829 \frac{m}{s}$$

Determinada  $w_2$  el valor de la componente periférica puede ser determinado:

$$v_{2u} = u_2 - w_2 \cos \beta_2 = 18,9805 - 15,5829 \cos 21^\circ = 4,4326 \frac{m}{s}$$

Por tanto, la velocidad absoluta a la salida será:

$$v_2 = \sqrt{v_{2m}^2 + v_{2u}^2} = \sqrt{5,5844^2 + 4,4326^2} = 7,1298 \frac{m}{s}$$



Apoyados en las componentes meridional y periférica, puede determinarse el ángulo de salida de la velocidad absoluta respecto a la línea tangencial

$$\alpha_2 = \text{atan} \left( \frac{v_{2m}}{v_{2u}} \right) = \text{atan} \left( \frac{5,5844}{4,4326} \right) = 51,56^\circ$$

**Apartado c)**

Determinada anteriormente

**Apartado d)**

Conocidos ambos triángulos, puede determinarse directamente la altura teórica de Euler.

$$H_{t,\infty} = \frac{u_2 v_{2u} - u_1 v_{1u}}{g} = \frac{18,9805 \cdot 4,4326 - 0}{9,81} = 8,576 \text{ mca}$$

Para determinar la altura teórica ideal (considerando el número finito de alabes), es necesario determinar el coeficiente de Pfleiderer, mediante la expresión:

$$\mu = \frac{1}{1 + \frac{1,2 (1 + \text{seno} \beta_2)}{z \left( 1 - \left( \frac{D_1}{D_2} \right)^2 \right)}} = \frac{1}{1 + \frac{1,2 (1 + \text{seno} 21^\circ)}{8 \left( 1 - \left( \frac{0,11}{0,25} \right)^2 \right)}} = 0,798$$

$$H_{t,z} = \mu H_{t,\infty} = 0,798 \cdot 8,58 = 6,84 \text{ mca}$$

La altura útil o manométrica ( $H_u$ ), viene definida por la expresión:

$$\eta_m = \frac{H_{t,u}}{H_{t,z}}$$

En este caso se conocen las pérdidas producidas por fricción en el rodete

$$h_{rodete} = \frac{0,15 \cdot 7,1298^2}{2g} + \frac{0,04 \cdot 15,5829^2}{2g} = 0,884 \text{ mca}$$

Por tanto, la  $H_u$  será:

$$H_u = H_{t,z} - h_{rodete} = 6,84 - 0,884 = 5,96 \text{ mca}$$

Por lo que

$$\eta_m = \frac{5,96}{6,84} = 0,871$$

***Apartado e)***

La potencia absorbida viene definida por la expresión:

$$P_{abs} = \frac{\gamma Q_R H_u}{\eta_v \eta_m \eta_{mec}} = \frac{9,81 \cdot 0,333 \cdot 5,96}{1 \cdot 0,871 \cdot 0,96} = 23,28 \text{ kW}$$

**Problema 3**

Una bomba centrífuga gira a 1800 rpm. Se conoce que el ángulo de los alabes la entrada es  $20^\circ$  siendo la salida  $27^\circ$ . El rodete está formado por 8 álabes y el diámetro interior es igual a 90 mm, siendo su diámetro exterior 23 cm. Los anchos de rodete son 45 y 35 mm para la entrada y salida respectivamente, siendo la velocidad meridional a la entrada 3 m/s. Una vez ensayada la bomba en este punto de trabajo, se observa que su entrada es no radial, el rendimiento volumétrico es 1 y las pérdidas mecánicas son 0,4 kW. Las pérdidas del rodete vienen dadas por la expresión  $h_{rodete} = \frac{0,18v_2^2}{2g} + \frac{0,08w_2^2}{2g}$  (pérdidas debidas a rozamiento del rodete y choque, no contempla las pérdidas por desviación del fluido; h en mca y las velocidades en m/s)

- a) Triángulo de velocidades a la entrada

$u_1$ (m/s) = 8,4823	$\beta_1$ ( $^\circ$ ) = 20
$w_1$ (m/s) = 8,7714	$\alpha_1$ ( $^\circ$ ) = 28,68
$v_1$ (m/s) = 6,2494	$V_{1u}$ (m/s) = 5,4823

- b) Triángulo de velocidades a la salida del rodete

$u_2$ (m/s) = 21,6770	$\beta_2$ ( $^\circ$ ) = 27
$w_2$ (m/s) = 3,3245	$\alpha_2$ ( $^\circ$ ) = 4,61
$v_2$ (m/s) = 18,7756	$v_{2u}$ (m/s) = 18,7148

- c) Grado de reacción de la máquina  $\sigma = 0,646$   
 d) Rendimiento manométrico  $\eta_m = 0,887$   
 e) Rendimiento mecánico  $\eta_{mec} = 0,964$   
 f) Potencia absorbida por la bomba (kW)  $P_{abs} = 11,61 \text{ kW}$

## SOLUCIÓN

### Apartado a)

Teniendo en cuenta los datos de partida, pueden determinarse la velocidad de arrastre a la entrada ( $u_1$ ) y a la salida ( $u_2$ ).

$$u_1 = \frac{\pi D_1}{60} n = \frac{\pi 0,09}{60} 1800 = 8,4823$$

$$u_2 = \frac{\pi D_2}{60} n = \frac{\pi 0,23}{60} 1800 = 21,6770 \frac{m}{s}$$

El caudal entrante al rodete será

$$Q_1 = v_{1m} \pi D_1 b_1 = 3 \pi 0,09 0,045 = 0,03784 \text{ m}^3/\text{s}$$

La velocidad relativa a la entrada será

$$w_1 = \frac{v_{1m}}{\text{seno}\beta_1} = \frac{3}{\text{seno}20^\circ} = 8,7714 \text{ m/s}$$

Por tanto,  $v_{1u} = u_1 - w_1 \cos\beta_1 = 8,4823 - 8,7714 \text{ seno}20^\circ = 5,4823 \text{ m/s}$

Conocida la componente periférica

$$v_1 = \sqrt{v_{1m}^2 + v_{1u}^2} = \sqrt{3^2 + 5,4823^2} = 6,2494 \text{ m/s}$$

$$\tan\alpha_1 = \frac{v_{1m}}{v_{1u}} \rightarrow \alpha_1 = 28,68^\circ$$

### Apartado b)

La velocidad meridional de salida será

$$v_{2m} = \frac{v_{1m} D_1 b_1}{D_2 b_2} = \frac{3 0,09 0,045}{0,23 0,035} = 1,5093 \text{ m/s}$$

$$Q = 3 \pi 0,09 0,045 = 0,0381 \frac{\text{m}^3}{\text{s}}$$

Conocida la velocidad meridional,

$$w_2 = \frac{v_{2m}}{\text{sen}\beta_2} = \frac{1,5093}{\text{seno}27^\circ} = 3,3245 \text{ m/s}$$

Por tanto,  $v_{2u} = u_2 - w_2 \cos\beta_2 = 21,6770 - 3,3245 \cos27^\circ = 18,7148 \text{ m/s}$

Conocida la componente periférica

$$v_2 = \sqrt{v_{2m}^2 + v_{2u}^2} = \sqrt{1,5093^2 + 18,7148^2} = 18,7756 \text{ m/s}$$

$$\tan \alpha_2 = \frac{v_{2m}}{v_{2u}} \rightarrow \alpha_2 = 4,61^\circ$$

**Apartado c)**

El grado de reacción es igual a  $\sigma = \frac{\frac{u_2^2 - u_1^2}{2g} + \frac{w_1^2 - w_2^2}{2g}}{\frac{u_2 v_{2u} - u_1 v_{1u}}{g}} = \frac{20,2825 + 3,3580}{36,61} = 0,646$

**Apartado d)**

Para determinar la altura teórica ideal (considerando el número finito de alabes), es necesario determinar el coeficiente de Pfleiderer, mediante la expresión:

$$\mu = \frac{1}{1 + \frac{1,2(1 + \operatorname{seno} \beta_2)}{z \left(1 - \left(\frac{D_1}{D_2}\right)^2\right)}} = \frac{1}{1 + \frac{1,2(1 + \operatorname{seno} 27^\circ)}{8 \left(1 - \left(\frac{0,09}{0,23}\right)^2\right)}} = 0,795$$

$$H_{t,z} = \mu H_{t,\infty} = 0,795 \cdot 36,61 = 29,10 \text{ mca}$$

La altura útil o manométrica ( $H_u$ ), viene definida por la expresión:

$$\eta_m = \frac{H_{t,u}}{H_{t,z}}$$

En este caso se conocen las pérdidas producidas por fricción en el rodete

$$h_{rodete} = \frac{0,18 \cdot 18,7756^2}{2g} + \frac{0,08 \cdot 3,3245^2}{2g} = 3,28 \text{ mca}$$

Por tanto, la  $H_u$  será:

$$H_u = H_{t,z} - h_{rodete} = 29,10 - 3,28 = 25,82 \text{ mca}$$

Por lo que

$$\eta_m = \frac{25,82}{29,10} = 0,887$$

***Apartado e)***

El rendimiento mecánico viene definido por la expresión  $\eta_{mec} = \frac{P_i}{P_i + P_{mec}}$

La potencia interna puede determinarse como

$$P = \frac{\gamma Q H_u}{\eta_{man} \eta_{vol}} = \frac{9,81 \cdot 0,0382 \cdot 25,82}{0,887 \cdot 1} = 10,91 \text{ kW}$$

$$\eta_{mec} = \frac{10,91}{10,91 + 0,4} = 0,964$$

***Apartado f)***

La potencia absorbida viene definida por la expresión:

$$P_{abs} = 10,91 + 0,4 = 11,31 \text{ kW}$$

**Problema 4**

Una bomba centrífuga gira a 1800 rpm. Se conoce que el ángulo de los alabes la entrada es  $20^\circ$  siendo la salida  $27^\circ$ . El rodete está formado por 8 álabes y el diámetro interior es igual a 90 mm, siendo su diámetro exterior 23 cm. Los anchos de rodete son 45 y 35 mm para la entrada y salida respectivamente. Una vez ensayada la bomba en este punto de trabajo, se observa que su entrada es radial, el rendimiento volumétrico es 0,88 y las pérdidas mecánicas son 0,4 kW. Las pérdidas del rodete vienen dadas por la expresión  $h_{rodete} = \frac{0,18v_2^2}{2g} + \frac{0,08w_2^2}{2g}$  (pérdidas debidas a rozamiento del rodete y choque, no contempla las pérdidas por desviación del fluido; h en mca y las velocidades en m/s)

- a) Triángulo de velocidades a la entrada

$u_1$ (m/s) = 8,4823	$\beta_1$ ( $^\circ$ ) = 20
$w_1$ (m/s) = 9,0258	$\alpha_1$ ( $^\circ$ ) = 90
$v_1$ (m/s) = 3,087	$V_{1u}$ (m/s) = 0

- b) Triángulo de velocidades a la salida del rodete

$u_2$ (m/s) = 21,6770	$\beta_2$ ( $^\circ$ ) = 27
$w_2$ (m/s) = 3,4210	$\alpha_2$ ( $^\circ$ ) = 4,77
$v_2$ (m/s) = 18,6935	$v_{2u}$ (m/s) = 18,6289

- c) Grado de reacción de la máquina  $\sigma = 0,406$   
 d) Rendimiento manométrico  $\eta_m = 0,9$   
 e) Rendimiento mecánico  $\eta_{mec} = 0,972$   
 f) Potencia absorbida por la bomba (kW)  $P_{abs} = 14,34 \text{ kW}$

## SOLUCIÓN

### Apartado a)

Teniendo en cuenta los datos de partida, pueden determinarse la velocidad de arrastre a la entrada ( $u_1$ ) y a la salida ( $u_2$ ).

$$u_1 = \frac{\pi D_1}{60} n = \frac{\pi 0,09}{60} 1800 = 8,4823$$

$$u_2 = \frac{\pi D_2}{60} n = \frac{\pi 0,23}{60} 1800 = 21,6770 \frac{m}{s}$$

$$v_1 = v_{1m} = u_1 \tan \beta_1 = 8,4823 \tan 20^\circ = 3,087 \text{ m/s}$$

El caudal entrante al rodete será

$$Q_1 = v_{1m} \pi D_1 b_1 = 3,087 \pi 0,09 0,045 = 0,03928 \text{ m}^3/\text{s}$$

La velocidad relativa a la entrada será

$$w_1 = \frac{v_{1m}}{\text{seno} \beta_1} = \frac{3,087}{\text{seno} 20^\circ} = 9,026 \text{ m/s}$$

### Apartado b)

La velocidad meridional de salida será

$$v_{2m} = \frac{v_{1m} D_1 b_1}{D_2 b_2} = \frac{3,087 0,09 0,045}{0,23 0,035} = 1,5531 \text{ m/s}$$

Conocida la velocidad meridional,

$$w_2 = \frac{v_{2m}}{\text{sen} \beta_2} = \frac{1,5531}{\text{seno} 27^\circ} = 3,4210 \text{ m/s}$$

Por tanto,  $v_{2u} = u_2 - w_2 \cos \beta_2 = 21,6770 - 3,421 \cos 27^\circ = 18,6289 \text{ m/s}$

Conocida la componente periférica

$$v_2 = \sqrt{v_{2m}^2 + v_{2u}^2} = \sqrt{1,5531^2 + 18,6289^2} = 18,6935 \text{ m/s}$$

$$\tan \alpha_2 = \frac{v_{2m}}{v_{2u}} \rightarrow \alpha_2 = 4,77^\circ$$

### Apartado c)

El grado de reacción es igual a  $\sigma = \frac{\frac{u_2^2 - u_1^2}{2g} + \frac{w_1^2 - w_2^2}{2g}}{\frac{u_2 v_{2u} - u_1 v_{1u}}{g}} = \frac{20,2825 + 3,5556}{41,16} = 0,579$



**Apartado d)**

Para determinar la altura teórica ideal (considerando el número finito de alabes), es necesario determinar el coeficiente de Pflaederer, mediante la expresión:

$$\mu = \frac{1}{1 + \frac{1,2 (1 + \operatorname{seno}\beta_2)}{z \left(1 - \left(\frac{D_1}{D_2}\right)^2\right)}} = \frac{1}{1 + \frac{1,2 (1 + \operatorname{seno}27^\circ)}{8 \left(1 - \left(\frac{0,09}{0,23}\right)^2\right)}} = 0,795$$

$$H_{t,z} = \mu H_{t,\infty} = 0,795 \cdot 41,16 = 32,72 \text{ mca}$$

La altura útil o manométrica ( $H_u$ ), viene definida por la expresión:

$$\eta_m = \frac{H_{t,u}}{H_{t,z}}$$

En este caso se conocen las pérdidas producidas por fricción en el rodete

$$h_{rodete} = \frac{0,18 \cdot 18,6935^2}{2g} + \frac{0,08 \cdot 3,421^2}{2g} = 3,25 \text{ mca}$$

Por tanto, la  $H_u$  será:

$$H_u = H_{t,z} - h_{rodete} = 32,72 - 3,25 = 29,47 \text{ mca}$$

Por lo que  $\eta_m = \frac{29,47}{32,72} = 0,9$

**Apartado e)**

El rendimiento mecánico viene definido por la expresión

$$\eta_{mec} = \frac{P_i}{P_i + P_{mec}}$$

La potencia interna puede determinarse como

$$P = \frac{\gamma Q H_u}{\eta_{man} \eta_{vol}} = \frac{9,81 \cdot 0,0382 \cdot 29,47}{0,9 \cdot 0,88} = 13,94 \text{ kW}$$

$$\eta_{mec} = \frac{13,94}{13,94 + 0,4} = 0,972$$

**Apartado f)**

La potencia absorbida viene definida por la expresión:

$$P_{abs} = 13,94 + 0,4 = 14,34 \text{ kW}$$

**Problema 5**

Una bomba centrífuga gira a 1200 rpm. Se conoce que el ángulo de los alabes la entrada es  $17^\circ$  siendo la salida  $27^\circ$ . El rodete está formado por 8 álabes y el diámetro interior es igual a 95 mm, siendo su diámetro exterior 22 cm. Los anchos de rodete son 45 y 35 mm para la entrada y salida respectivamente. Una vez ensayada la bomba en este punto de trabajo, se observa que su entrada es radial, el rendimiento volumétrico es 0,88 y el mecánico 0,91. Las pérdidas por fricción del rodete vienen dadas por la expresión  $h_{r_{fricción}} = 260 Q^2$  y las pérdidas por choque  $h_{s_{choque}} = Q^2 - 10Q + 1,3$  (pérdidas en mca y Q en  $m^3/s$ )

a) Triángulo de velocidades a la entrada

$u_1$ (m/s) = 5,969	$\beta_1$ ( $^\circ$ ) = 17
$w_1$ (m/s) = 6,2417	$\alpha_1$ ( $^\circ$ ) = 90
$v_1$ (m/s) = 1,8249	$V_{1u}$ (m/s) = 0

b) Triángulo de velocidades a la salida del rodete

$u_2$ (m/s) = 15,708	$\beta_2$ ( $^\circ$ ) = 27
$w_2$ (m/s) = 1,9639	$\alpha_2$ ( $^\circ$ ) = 3,65
$v_2$ (m/s) = 13,9866	$v_{2u}$ (m/s) = 13,9582

- c) Caudal circulante en el punto de diseño en  $m^3/s$   $Q_1 = 0,02451 m^3/s$
- d) Altura teórica de Euler en mca  $H_{t,\infty} = 22,35 mca$
- e) Altura teórica ideal en mca  $H_{t,z} = 17,81 mca$
- f) Altura real aportada por la máquina en mca  $H_u = 16,60 mca$
- g) Altura teórica de Euler en función del caudal  $H_{t\infty} = 25,15 - 114,32Q$
- h) Altura teórica ideal en función del caudal  $H_{t,z} = 20,04 - 91,11Q$
- i) Altura teórica real en función del caudal  $H_u = 21,34 - 81,11Q - 261Q^2$
- j) Potencia absorbida por la máquina, si el rendimiento eléctrico es 0,95  $P = 4,95 kW$
- k) Potencia absorbida por la máquina en función del caudal  $P = 258,42Q - 1174,86Q^2$

**SOLUCIÓN****Apartado a)**

Teniendo en cuenta los datos de partida, pueden determinarse la velocidad de arrastre a la entrada ( $u_1$ ) y a la salida ( $u_2$ ).

$$u_1 = \frac{\pi D_1}{60} n = \frac{\pi 0,095}{60} 1200 = 5,969 \text{ m/s}$$

$$u_2 = \frac{\pi D_2}{60} n = \frac{\pi 0,25}{60} 1200 = 15,708 \frac{\text{m}}{\text{s}}$$

$$v_1 = v_{1m} = u_1 \tan \beta_1 = 5,969 \tan 17^\circ = 1,8249 \text{ m/s}$$

El caudal entrante al rodete será

$$Q_1 = v_{1m} \pi D_1 b_1 = 1,8249 \pi 0,095 0,045 = 0,02451 \text{ m}^3/\text{s}$$

La velocidad relativa a la entrada será

$$w_1 = \frac{v_{1m}}{\text{sen} \beta_1} = \frac{1,8249}{\text{sen} 17^\circ} = 6,2417 \text{ m/s}$$

**Apartado b)**

La velocidad meridional de salida será

$$v_{2m} = \frac{v_{1m} D_1 b_1}{D_2 b_2} = \frac{1,8249 0,095 0,045}{0,25 0,035} = 0,8916 \text{ m/s}$$

Conocida la velocidad meridional,

$$w_2 = \frac{v_{2m}}{\text{sen} \beta_2} = \frac{0,8916}{\text{sen} 27^\circ} = 1,9639 \text{ m/s}$$

Por tanto,  $v_{2u} = u_2 - w_2 \cos \beta_2 = 15,708 - 1,9639 \cos 27^\circ = 13,9582 \text{ m/s}$

Conocida la componente periférica

$$v_2 = \sqrt{v_{2m}^2 + v_{2u}^2} = \sqrt{0,8916^2 + 13,9582^2} = 13,9866 \text{ m/s}$$

$$\tan \alpha_2 = \frac{v_{2m}}{v_{2u}} \rightarrow \alpha_2 = 3,65^\circ$$

**Apartado c)**

El caudal entrante al rodete será

$$Q_1 = v_{1m} \pi D_1 b_1 = 1,8249 \pi 0,095 0,045 = 0,02451 \text{ m}^3/\text{s}$$

**Apartado d)**

La altura teórica de Euler será igual a

$$H_{t,\infty} = \frac{u_2 V_{2u} - u_1 v_{1u}}{g} = \frac{15,708 \cdot 13,9582}{g} = 22,3502 \text{ mca}$$

**Apartado e)**

Para determinar la altura teórica ideal (considerando el número finito de alabes), es necesario determinar el coeficiente de Pfleiderer, mediante la expresión:

$$\mu = \frac{1}{1 + \frac{1,2(1 + \operatorname{seno}\beta_2)}{z \left(1 - \left(\frac{D_1}{D_2}\right)^2\right)}} = \frac{1}{1 + \frac{1,2(1 + \operatorname{seno}27^\circ)}{8 \left(1 - \left(\frac{0,095}{0,25}\right)^2\right)}} = 0,797$$

$$H_{t,z} = \mu H_{t,\infty} = 0,797 \cdot 22,35 = 17,81 \text{ mca}$$

**Apartado f)**

La altura aportada por la bomba puede determinarse mediante la expresión

$$\begin{aligned} H_u &= H_{t,z} - h_{r\text{fricción}} - h_{s\text{choque}} = 17,81 - 260 Q^2 - (Q^2 - 10Q + 1,3) = \\ &= 17,81 - 260 \cdot 0,02451^2 - (0,02451^2 - 10 \cdot 0,02451 + 1,3) = 16,60 \text{ mca} \end{aligned}$$

**Apartado g)**

La altura en función del caudal viene definida por la expresión

$$\begin{aligned} H_{t\infty} &= \frac{u_2 v_{2u} - u_1 v_{1u}}{g} = \frac{u_2(u_2 - v_{2m} \cotan(\beta_2))}{g} = \frac{u_2^2 - \frac{u_2 \cotan(\beta_2) Q}{\pi D_2 b_2}}{g} \\ &= \frac{15,708^2 - \frac{15,708 \cotan(27^\circ) Q}{\pi \cdot 0,25 \cdot 0,035}}{g} = 25,15 - 114,32Q \end{aligned}$$

**Apartado h)**

La altura teórica ideal en función del caudal será

$$H_{t,z} = \mu H_{t,\infty} = 0,797(25,15 - 114,32Q) = 20,04 - 91,11Q$$

**Apartado i)**

La altura aportada por la bomba puede determinarse mediante la expresión

$$H_u = H_{t,z} - h_{r_{fricción}} - h_{s_{choque}} = (20,04 - 91,11Q) - 260 Q^2 - (Q^2 - 10Q + 1,3) \\ = 21,34 - 81,11Q - 261Q^2$$

**Apartado j)**

La potencia en función del caudal será

$$P = \frac{\gamma Q H_{t,z}}{\eta_v \eta_{mec} \eta_{elec}} = \frac{9,81 \cdot 0,02157 \cdot 17,81}{0,88 \cdot 0,91 \cdot 0,95} = 4,95 \text{ kW}$$

**Apartado k)**

La potencia en función del caudal real impulsado será

$$P = \frac{\gamma Q (20,04 - 91,11Q)}{0,88 \cdot 0,91 \cdot 0,95} = 258,42Q - 1174,86Q^2$$

**Problema 6**

Una bomba centrífuga radial de agua está diseñada para girar a 1300 rpm siendo su entrada radial en los alabes del rodete. El caudal real en el punto de rendimiento óptimo es de  $110 \text{ m}^3/\text{h}$ . De esta bomba se conoce las siguientes características: relación de diámetros de salida y entrada de los álabes:  $D_2/D_1 = 3$ ; Diámetro exterior del rodete: 250 mm; Ancho del rodete a la salida 20 mm; Ángulo de salida de los álabes:  $50^\circ$ . Además, se conoce para el punto de óptimo rendimiento que el rendimiento manométrico es igual a 0,75, el rendimiento volumétrico igual a 0,98 y el rendimiento mecánico igual a 0,91. Despreciando el espesor de los 8 alabes y teniendo en cuenta que la bomba está diseñada para que la componente meridional de la velocidad se constante e igual a la entrada y a la salida del rodete. Se pide calcular, considerando que la entrada y salida de la bomba se encuentran a la misma cota:

- a) Triángulo de entrada a la bomba

$u_1 \text{ (m/s)} = 5,672$	$\beta_1 \text{ (}^\circ\text{)} = 19,29$
$w_1 \text{ (m/s)} = 6,0093$	$\alpha_1 \text{ (}^\circ\text{)} = 90$
$v_1 \text{ (m/s)} = 1,985$	$V_{1u} \text{ (m/s)} = 0$

- b) Triángulo de salida de la bomba

$u_2 \text{ (m/s)} = 17,017$	$\beta_2 \text{ (}^\circ\text{)} = 50$
$w_2 \text{ (m/s)} = 2,5912$	$\alpha_2 \text{ (}^\circ\text{)} = 6,05$
$v_2 \text{ (m/s)} = 15,4782$	$v_{2u} \text{ (m/s)} = 15,3504$

- c) Altura de Euler en mca  $H_{t,\infty} = 26,63 \text{ mca}$   
 d) Altura teórica ideal con número finito de álabes  $H_{t,z} = 20,51 \text{ mca}$   
 e) Altura manométrica aportada en mca  $H_u = 19,97 \text{ mca}$   
 f) Potencia absorbida por la bomba en kW  $P_{abs} = 10,23 \text{ kW}$

**SOLUCIÓN****Apartado a)**

La velocidad lineal de arrastre será

$$u_1 = \frac{\pi 0,25}{3} 1300 = 5,672 \text{ m/s}$$

$$u_2 = 3u_1 = 3 \cdot 5,672 = 17,016 \text{ m/s}$$

Conocido el caudal

$$Q_2 = v_{2m} \pi D_2 b_2 \rightarrow v_{2m} = \frac{Q}{\eta_v \pi D_2 b_2} = \frac{110}{0,98 \pi 0,25 0,02} = 1,985 \text{ m/s}$$

Conocida la velocidad meridional, la velocidad relativa de salida será

$$w_2 = \frac{v_{2m}}{\text{seno}\beta_2} = \frac{1,985}{\text{seno}50^\circ} = 2,5912 \text{ m/s}$$

Por lo tanto, la componente periférica

$$v_{2u} = u_2 - w_2 \cos\beta_2 = 17,016 - 2,5912 \cos 50^\circ = 15,3504 \text{ m/s}$$

Finalmente

$$v_2 = \sqrt{v_{2u}^2 + v_{2m}^2} = \sqrt{15,3504^2 + 1,985^2} = 15,4782 \text{ m/s}$$

**Apartado b)**

En la entrada al rodete

$$v_{1m} = v_{2m} = v_1 = 1,985 \text{ m/s}$$

$$w_1 = \sqrt{u_1^2 + v_{1m}^2} = \sqrt{5,672^2 + 1,985^2} = 6,0093 \text{ m/s}$$

Por tanto,  $\text{seno}\beta_1 = \frac{v_1}{w_1} \rightarrow \beta_1 = \text{asen}\left(\frac{1,985}{6,0093}\right) = 19,29^\circ$

**Apartado c)**

La altura teórica de Euler proporcionada por la máquina será

$$H_{t,\infty} = \frac{u_2 v_{2u} - u_1 v_{1u}}{g} = \frac{17,016 \cdot 15,3504}{9,81} = 26,63 \text{ mca}$$

**Apartado d)**

Para determinar la altura teórica ideal (considerando el número finito de alabes), es necesario determinar el coeficiente de Pfliegerer, mediante la expresión:

$$\mu = \frac{1}{1 + \frac{1,2 (1 + \operatorname{seno}\beta_2)}{z \left(1 - \left(\frac{D_1}{D_2}\right)^2\right)}} = \frac{1}{1 + \frac{1,2 (1 + \operatorname{seno}50^\circ)}{8 \left(1 - \left(\frac{0,083}{0,25}\right)^2\right)}} = 0,77$$

$$H_{t,z} = \mu H_{t,\infty} = 0,77 \cdot 26,63 = 20,51 \text{ mca}$$

**Apartado e)**

La altura útil en función del caudal será

$$H_u = \eta_{man} H_{t,\infty} = 0,75 \cdot 26,63 = 19,97 \text{ mca}$$

**Apartado f)**

La potencia en función del caudal será

$$P = \frac{\gamma Q H_{t,z}}{\eta_{man} \eta_v \eta_{mec} \eta_{elec}} = \frac{9,81 \cdot 0,03055 \cdot 20,51}{0,75 \cdot 0,88 \cdot 0,91} = 10,23 \text{ kW}$$



**Problema 7**

Una máquina hidráulica impulsa agua entre dos depósitos. La diferencia de nivel entre los depósitos es 12 m y las pérdidas de carga del circuito 4 mca. Los datos que se conocen del rodete son: velocidad meridional constante e igual a 2,3 m/s; entrada radial; velocidad de giro 800 rpm; relación de diámetros 2; 12 álabes, ángulo de salida de los álabes 48° y ancho del rodete a su salida 2 cm. Se conoce que la bomba opera con un rendimiento manométrico de 0,8 y las pérdidas mecánicas son 0,3 kW, considerando un rendimiento volumétrico igual a 0,96.

- a) Triángulo de entrada a la bomba

$u_1$ (m/s) = 8,315	$\beta_1$ (°) = 15,46
$w_1$ (m/s) = 8,627	$\alpha_1$ (°) = 90
$v_1$ (m/s) = 2,3	$V_{1u}$ (m/s) = 0

- b) Triángulo de salida de la bomba

$u_2$ (m/s) = 16,63	$\beta_2$ (°) = 48
$w_2$ (m/s) = 3,0949	$\alpha_2$ (°) = 8,98
$v_2$ (m/s) = 14,7397	$v_{2u}$ (m/s) = 14,5591

- c) Caudal circulante por el rodete en  $\text{m}^3/\text{s}$   $Q = 0,05737 \frac{\text{m}^3}{\text{s}}$
- d) Ancho del rodete a la entrada en m  $b_1 = 0,04$
- e) Rendimiento total de la máquina  $\eta_T = 0,764$
- f) Potencia absorbida en kW  $P_{abs} = 11,55 \text{ kW}$

## SOLUCIÓN

### Apartados a y b)

En este caso, se conoce la altura manométrica aportada por la bomba

$$H_m = \Delta z + h_r = 12 + 4 = 16 \text{ mca}$$

A partir del rendimiento manométrico, se puede determinar la altura teórica ideal

$$\eta_{man} = \frac{H_m}{H_{t,z}} \rightarrow H_{t,z} = \frac{16}{0,8} = 20 \text{ mca}$$

A partir del coeficiente de Pfleiderer, podemos determinar la altura teórica de Euler

$$\mu = \frac{H_{t,z}}{H_{t,\infty}}$$

Conocido los datos proporcionados por el problema

$$\mu = \frac{1}{1 + \frac{1,2 (1 + \operatorname{seno}\beta_2)}{z \left(1 - \left(\frac{D_1}{D_2}\right)^2\right)}} = \frac{1}{1 + \frac{1,2 (1 + \operatorname{seno}48^\circ)}{12(1 - (0,5)^2)}} = 0,811$$

$$H_{t,\infty} = \frac{H_{t,z}}{\mu} = \frac{20}{0,811} = 24,66 \text{ mca}$$

Por otro lado, se puede determinar las velocidades de arrastre

$$u_2 = \frac{\pi D_2}{60} n = 41,889 D_2$$

Conocido  $\beta_2$  y  $v_{2m}$ , se puede determinar  $v_{2u}$

$$v_{2u} = u_2 - v_{2m} \cotan\beta_2 = 41,889 D_2 - 2,3 \cotan48^\circ = 41,889 D_2 - 2,0709$$

Asimismo, conocida que la entrada es radial

$$H_{t,\infty} = \frac{u_2 v_{2u}}{g}$$
$$24,66 = \frac{41,889 D_2 (41,889 D_2 - 2,0709)}{g}$$

Resolviendo  $D_2 = 0,397 \text{ m}$

Por lo que  $u_2 = 41,889 D_2 = 16,63 \text{ m/s}$  y  $v_{2u} = u_2 - 2,0709 = 14,5591 \text{ m/s}$

Conocidas las componentes de la velocidad, el módulo de la velocidad será

$$v_2 = \sqrt{v_{2m}^2 + v_{2u}^2} = 14,7397 \text{ m/s}$$

La velocidad relativa de salida puede determinarse como

$$w_2 = \sqrt{v_{2m}^2 + (u_2 - v_{2u})^2} = \sqrt{2,3^2 + (16,63 - 14,5597)^2} = 3,0949 \text{ m/s}$$

Y finalmente  $\alpha_2 = \text{atan}\left(\frac{v_{2m}}{v_{2u}}\right) = \text{atan}\left(\frac{2,3}{14,5591}\right) = 8,98^\circ$

Una vez se conoce los parámetros de salida, la velocidad de arrastre a la entrada será

$$u_1 = \frac{u_2}{2} = \frac{16,63}{2} = 8,315 \text{ m/s}$$

Como la velocidad meridional se mantiene constante y la entrada es radial

$$v_{1m} = v_1 = 2,3 \frac{\text{m}}{\text{s}}$$

Por lo que la velocidad relativa

$$w_1 = \sqrt{2,3^2 + 8,315^2} = 8,627 \text{ m/s}$$

El ángulo de entrada de los álabes puede determinarse como

$$\tan\beta_1 = \frac{v_1}{u_1} \rightarrow \beta_1 = 15,46^\circ$$

#### ***Apartado c)***

El caudal circulante por el rodete será

$$Q = v_{2m}\pi D_2 b_2 = 2,3 \pi 0,397 0,02 = 0,05737 \frac{\text{m}^3}{\text{s}}$$

#### ***Apartado d)***

Como se cumple la continuidad

$$v_{2m}\pi D_2 b_2 = v_{1m}\pi 0,5D_2 b_1$$

$$b_1 = 0,04 \text{ m}$$

**Apartado e)**

La potencia interna de la máquina será igual a

$$P_{int} = \frac{\gamma Q_r H_{t,z}}{\eta_{vol}} = 9,81 \cdot 0,05737 \cdot 20 = 11,25 \text{ kW}$$

La potencia absorbida es igual a

$$P_{abs} = P_{int} + P_{mec} = 11,25 + 0,3 = 11,55 \text{ kW}$$

Por tanto, el rendimiento mecánico será

$$\eta_{mec} = \frac{11,25}{11,55} = 0,974$$

Finalmente, el rendimiento total será

$$\eta_T = \eta_{vol} \eta_{man} \eta_{mec} = 0,98 \cdot 0,8 \cdot 0,974 = 0,764$$

**Problema 8**

Un ventilador de paletas rectas gira a una velocidad nominal de 600 rpm y mueve un caudal de  $400 \text{ m}^3/\text{h}$ . De su rodete se conoce que presenta una entrada radial, que el ancho es igual a  $0,05 \text{ m}$  y la relación entre el diámetro exterior e interior es  $1,1$ , siendo el diámetro interior  $50 \text{ cm}$ . Se pide, considerando una densidad del aire de  $1,2 \text{ kg/m}^3$  y un rendimiento volumétrico de  $0,98$

- a) Triángulo de entrada del ventilador

$u_1 \text{ (m/s)} = 15,708$	$\beta_1 \text{ (}^\circ\text{)} = 5,25$
$w_1 \text{ (m/s)} = 15,7742$	$\alpha_1 \text{ (}^\circ\text{)} = 90$
$v_1 \text{ (m/s)} = 1,4436$	$V_{1u} \text{ (m/s)} = 0$

- b) Triángulo de salida del ventilador

$u_2 \text{ (m/s)} = 17,2788$	$\beta_2 \text{ (}^\circ\text{)} = 25,14$
$w_2 \text{ (m/s)} = 3,0897$	$\alpha_2 \text{ (}^\circ\text{)} = 5,18$
$v_2 \text{ (m/s)} = 14,5411$	$v_{2u} \text{ (m/s)} = 14,4818$

- c) Presión estática generada por el ventilador  $\Delta p_{est} = 174,62 \text{ Pa}$   
 d) Presión dinámica generada por el ventilador  $\Delta p_{din} = 125,62 \text{ Pa}$   
 e) Potencia consumida por el ventilador, suponiendo un rendimiento mecánico de  $0,98$  y un rendimiento hidráulico de  $0,91$   $P_{abs} = 37,41 \text{ W}$

## SOLUCIÓN

### Apartado a)

Conocida la velocidad de giro y el diámetro del rodete, puede determinarse la velocidad tangencial

$$u_1 = \frac{\pi D_1}{60} n = \frac{\pi 0,5}{60} 600 = 15,708 \text{ m/s}$$

Al ser la entrada radial,  $v_{1m} = v_1$

$$v_1 = \frac{Q}{\eta_v \pi D_1 b_1} = \frac{400}{3600 \cdot 0,98 \pi \cdot 0,5 \cdot 0,05} = 1,4436 \text{ m/s}$$

Por lo que el ángulo del álabe del ventilador

$$\beta_1 = \text{atan}\left(\frac{v_1}{u_1}\right) = 5,25^\circ$$

La velocidad relativa será igual a

$$w_1 = \sqrt{(v_1^2 + u_1^2)} = \sqrt{1,4436^2 + 15,708^2} = 15,7742 \text{ m/s}$$

### Apartado b)

La velocidad tangencial de salida será igual a

$$u_2 = 1,1 u_1 = 17,2788 \text{ m/s}$$

La velocidad meridional será igual a

$$v_{2m} = \frac{Q}{\eta_v \pi D_2 b_2} = \frac{400}{0,98 \pi \cdot 0,55 \cdot 0,05} = 1,3124 \text{ m/s}$$

Por ser de paletas rectas

$$\frac{\cos \beta_1}{\cos \beta_2} = \frac{D_2}{D_1}$$

$$\beta_2 = \text{acos}\left(\frac{D_1}{D_2} \cos \beta_1\right) = 25,14^\circ$$

Conocido el ángulo del álabe, la velocidad relativa de salida es

$$w_2 = \frac{v_{2m}}{\text{seno} \beta_2} = \frac{1,3126}{\text{seno}(25,14)} = 3,0897 \text{ m/s}$$

Por tanto, la componente periférica de salida

$$v_{2u} = u_2 - w_2 \cos \beta_2 = 17,2788 - 3,0897 \cos 25,14^\circ = 14,4818 \text{ m/s}$$

Por tanto,

$$v_2 = \sqrt{v_{2m}^2 + v_{2u}^2} = 14,5411 \text{ m/s}$$

El ángulo entre la velocidad absoluta y arrastre será

$$\alpha_2 = \text{asen} \left( \frac{v_{2m}}{v_2} \right) = 5,18^\circ$$

**Apartado c)**

La presión estática desarrollada por el generador será igual a

$$\Delta p_{est} = \frac{\rho}{2} (u_2^2 - u_1^2 + w_1^2 - w_2^2)$$

$$\Delta p_{est} = \frac{1,2}{2} (17,2788^2 - 15,708^2 + 15,7742^2 - 3,0897^2) = 174,62 \text{ Pa}$$

**Apartado d)**

La presión dinámica desarrollada por el generador será igual a

$$\Delta p_{din} = \frac{\rho}{2} (v_2^2 - v_1^2)$$

$$\Delta p_{din} = \frac{1,2}{2} (14,5411^2 - 1,4436^2) = 125,62 \text{ Pa}$$

**Apartado e)**

La potencia absorbida será igual a

$$P_{abs} = \frac{Q(\Delta p_{est} + \Delta p_{din})}{\eta_H \eta_{mec}} = \frac{400}{3600} \frac{(174,62 + 125,62)1}{0,91 \cdot 0,98} = 37,41 \text{ W}$$

**Problema 9**

Un ventilador impulsa  $1,5 \text{ m}^3/\text{s}$  girando a una velocidad de 400 rpm. El diámetro exterior del ventilador es igual a 1 m, siendo el espesor constante e igual a 0,06 m, con una entrada radial. Se conoce que la relación de diámetros entre la entrada y la salida es 0,98, siendo la presión diferencial medida entre la entrada y la salida 4 mbar. Se conoce que la potencia consumida en el eje del ventilador es igual a 2 kW. Se pide, considerando una densidad del aire de  $1,2 \text{ kg/m}^3$ , rendimiento volumétrico unitario y un rendimiento mecánico de 0,95

a) Triángulo de entrada del ventilador

$u_1 \text{ (m/s)} = 51,3128$	$\beta_1 \text{ (}^\circ\text{)} = 67,16$
$w_1 \text{ (m/s)} = 21,1545$	$\alpha_1 \text{ (}^\circ\text{)} = 90$
$v_1 \text{ (m/s)} = 8,1201$	$V_{1u} \text{ (m/s)} = 0$

b) Triángulo de salida del ventilador

$u_2 \text{ (m/s)} = 52,36$	$\beta_2 \text{ (}^\circ\text{)} = 13,88$
$w_2 \text{ (m/s)} = 33,1692$	$\alpha_2 \text{ (}^\circ\text{)} = 21,54$
$v_2 \text{ (m/s)} = 21,6734$	$v_{2u} \text{ (m/s)} = 20,1596$

c) Incremento de presión teórica  $\Delta p_{teo} = 1266,67 \text{ Pa}$

d) Presión estática generada por el ventilador  $\Delta p_{est} = 1024,38 \text{ Pa}$

e) Presión dinámica generada por el ventilador  $\Delta p_{din} = 242,29 \text{ Pa}$

f) Rendimiento hidráulico de la máquina  $\eta_h = 0,6316$

g) Pérdida de carga en el ventilador  $\Delta p_r = 466,67 \text{ Pa}$



**SOLUCIÓN****Apartado a)**

Conocida la velocidad de giro y el diámetro del rodete, puede determinarse la velocidad tangencial a la entrada y salida

$$u_1 = \frac{\pi D_1}{60} n = \frac{\pi \cdot 0,981}{60} 1000 = 51,3128 \text{ m/s}$$

$$u_2 = \frac{\pi D_2}{60} n = \frac{\pi \cdot 1}{60} 1000 = 52,36 \text{ m/s}$$

Al ser la entrada radial,  $v_{1m} = v_1$

$$v_1 = \frac{Q}{\pi D_1 b_1} = \frac{1,5}{\pi \cdot 0,981 \cdot 0,06} = 8,1201 \text{ m/s}$$

Por lo que el ángulo del álabe del ventilador

$$\beta_1 = \text{atan}\left(\frac{v_1}{u_1}\right) = 8,99^\circ$$

La velocidad relativa será igual a

$$w_1 = \sqrt{(v_1^2 + u_1^2)} = \sqrt{8,1201^2 + 51,3128^2} = 51,9513 \text{ m/s}$$

**Apartado b)**

La velocidad meridional será igual a

$$v_{2m} = \frac{Q}{\pi D_2 b_2} = \frac{1,5}{\pi \cdot 1 \cdot 0,06} = 7,9577 \text{ m/s}$$

Conocida la potencia

$$P = \frac{Q \Delta p_{teo}}{\eta_{mec}} \rightarrow \Delta p_{teo} = 1266,67 \text{ Pa}$$

$$\Delta p_{teo} = \rho u_2 v_{2u} \rightarrow v_{2u} = 20,1596 \text{ m/s}$$

Por lo que  $\alpha_2$

$$\alpha_2 = \text{atan}\left(\frac{v_{2m}}{v_{2u}}\right) = 21,54^\circ$$

Por tanto, la velocidad total

$$v_2 = \sqrt{v_{2m}^2 + v_{2u}^2} = \sqrt{7,9577^2 + 20,1596^2} = 21,6734 \text{ m/s}$$

Aplicando el teorema del coseno

$$w_2 = \sqrt{u_2^2 + v_2^2 - 2u_2v_2\cos\alpha_2} = 33,1692 \text{ m/s}$$

El ángulo de salida del álabe será

$$\beta_2 = \text{aseno}\left(\frac{v_{2m}}{w_2}\right) = 13,88^\circ$$

**Apartado c)**

Ha sido determinada anteriormente

**Apartado d)**

La presión estática desarrollada por el generador será igual a

$$\Delta p_{est} = \frac{\rho}{2}(u_2^2 - u_1^2 + w_1^2 - w_2^2)$$
$$\Delta p_{est} = \frac{1,2}{2}(52,36^2 - 51,3128^2 + 51,9513^2 - 33,1692^2) = 1024,38 \text{ Pa}$$

**Apartado e)**

La presión dinámica desarrollada por el generador será igual a

$$\Delta p_{din} = \Delta p_{teo} - \Delta p_{est} = 242,29 \text{ Pa}$$

**Apartado f)**

El rendimiento hidráulico, teniendo en cuenta que el rendimiento volumétrico es 1, viene definido por

$$\eta_h = \frac{\Delta p}{\Delta p_{teo}} = \frac{800}{1266,67} = 0,6316$$

**Apartado e)**

Las pérdidas en el ventilador serán

$$\Delta p_{teo} = \Delta p + \Delta p_r \rightarrow \Delta p_r = 1266,67 - 800 = 466,67 \text{ Pa}$$

**Problema 10**

Un sistema de ventilación tiene un conducto de entrada de 0,8 m de diámetro y una sección de salida de 1,4 m de diámetro. Un piezómetro en U marca una diferencia de presión igual a 20 mbar, y el telemando está indicando un consumo de 12 kW. Teniendo en cuenta que el caudal medido en la conducción es 18000 m<sup>3</sup>/h. Considerando un rendimiento eléctrico de 0,98 y mecánico de 0,95, así como que la temperatura del aire es 30° ( $R = 287,7 \text{ Pa m}^{-1}\text{K}^{-1}$ ) siendo la presión atmosférica 740 mmHg

- a) Incremento de presión teórica  $\Delta p_{teo} = 2234,4 \text{ Pa}$
- b) Presión estática generada por el ventilador  $\Delta p_{est} = 2000 \text{ Pa}$
- c) Presión dinámica generada por el ventilador  $\Delta p_{din} = 3,13 \text{ Pa}$
- d) Rendimiento hidráulico de la máquina  $\eta_h = 0,895$

## SOLUCIÓN

### Apartado a)

La densidad del aire será igual a

$$\rho_{\text{aire}} = \frac{P_{\text{atm}}}{RT} = \frac{13,6 \ 1000 \ 9,81 \ 0,74}{287,7(273,15 + 30)} = 1,13 \text{ kg/m}^3$$

La potencia viene definida por la expresión

$$P = \frac{Q \Delta p_{\text{teo}}}{\eta_{\text{ele}} \eta_{\text{mec}}} \rightarrow \Delta p_{\text{teo}} = \frac{12000 \ 0,98 \ 0,95}{\frac{18000}{3600}} = 2234,4 \text{ Pa}$$

### Apartado b)

El incremento de presión estática será igual a

$$\Delta p_{\text{est}} = 2000 \text{ Pa}$$

La velocidad a la entrada y a la salida es

$$v_E = \frac{Q}{\pi D_E^2} = \frac{18000}{\pi 0,8^2} = 2,49 \text{ m/s}$$
$$v_S = \frac{Q}{\pi D_S^2} = \frac{18000}{\pi 1,4^2} = 0,81 \text{ m/s}$$

### Apartado c)

Por tanto, el incremento de presión dinámico será igual a

$$\Delta p_{\text{din}} = \frac{\rho}{2} (v_S^2 - v_E^2) = \frac{1,13}{2} (2,49^2 - 0,81^2) = 3,13 \text{ Pa}$$

### Apartado d)

El rendimiento hidráulico, teniendo en cuenta que el rendimiento volumétrico es 1, viene definido por

$$\eta_h = \frac{\Delta p}{\Delta p_{\text{teo}}} = \frac{2000}{2234,4} = 0,895$$

**Problema 11**

Teniendo en cuenta que el diámetro interior del rodete es de 100 mm, siendo la mitad del diámetro exterior. Además, se conoce que: la entrada es no radial, los 8 álabes forman un ángulo a la salida de  $21^\circ$  y de  $19^\circ$  a la entrada, la potencia absorbida por la bomba es de 541,24 W, el caudal impulsado 2,5 l/s, el caudal fugado 0,132 l/s, el rendimiento mecánico 0,98 y la velocidad meridional a la salida de 3 m/s, el coeficiente de obstrucción de los álabes es 0,97 tanto a la entrada como a la salida, el espesor a la entrada del rodete es el doble que el de la salida. Determinar la velocidad giro de la máquina

$$n = 1801 \text{ rpm}$$

## SOLUCIÓN

A partir de la potencia, podemos determinar la altura manométrica impulsada por la máquina

$$P = \frac{\gamma Q H}{\eta_{mec}} \rightarrow 541,24 = \frac{9810 \cdot 2,510^{-3} H_{t,\infty}}{0,98} \rightarrow H_{t,\infty} = 21,63 \text{ mca}$$

El rendimiento manométrico viene definido por:

$$H_{t,\infty} = \frac{u_2 v_{2u} - u_1 v_{1u}}{g}$$

$$v_{2u} = u_2 - v_{2m} \cot g \beta_2$$

$$v_{1m} = \frac{v_{2m} \pi D_2 b_2 \tau_2}{\pi D_1 b_1 \tau_1} = \frac{3 \cdot 2 D_1 b_2 \tau_2}{D_1 2 b_2 \tau_1} = 3 \text{ m/s}$$

$$21,63 = \frac{\frac{\pi 0,2}{60} n \left( \frac{\pi 0,2}{60} n - 3 \cot g 21 \right) - \frac{\pi 0,1}{60} n \left( \frac{\pi 0,1}{60} n - 3 \cot g 19 \right)}{g} \rightarrow n = 1801 \text{ rpm}$$

# Capítulo 4

# Máquinas de desplazamiento positivo

## 4.1 Resultados de aprendizaje




El cuarto capítulo aborda el análisis de máquinas de desplazamiento positivo. El capítulo recoge ejercicios de máquinas volumétricas tanto de desplazamiento lineal como rotativas. Análisis de alturas, presiones potencias consumidas y caudales de trabajo, así como eficiencias derivadas de las condiciones de contorno establecidas.

Los resultados de aprendizaje son:

- Determinar los valores de caudal impulsados por una máquina volumétrica
- Estimar la potencia consumida y útil por una máquina volumétrica.
- Determinar los rendimientos volumétricos, manométricos y mecánicos que permiten relacionar las diferentes potencias.

## **4.2 Objetos de aprendizaje de ayuda para la adquisición de los resultados de aprendizaje**

A continuación, se adjuntan los objetos de aprendizaje que pueden ser de utilidad para alcanzar los resultados de aprendizaje establecidos en el apartado anterior.

<b>POLIMEDIA</b>	<b>LINK</b>	<b>CÓDIGOS QR</b>
Generalidades sobre máquinas de desplazamiento positivo	<a href="http://hdl.handle.net/10251/100847">http://hdl.handle.net/10251/100847</a>	
Las máquinas rotativas de desplazamiento positivo	<a href="http://hdl.handle.net/10251/100849">http://hdl.handle.net/10251/100849</a>	
Las máquinas alternativas de desplazamiento positivo	<a href="http://hdl.handle.net/10251/100856">http://hdl.handle.net/10251/100856</a>	



### 4.3. Problemas

#### Problema 1

Una máquina de pistón está conectada a un motor que gira a 150 rpm. El diámetro del pistón son 5 cm y la carrera del mismo 18 cm. El diámetro del vástago tiene 1 cm. Se conoce que el incremento de presión efectivo es de 3 bar y su rendimiento volumétrico es 0,95. Se pide determinar:

a) Caudal teórico impulsado en  $m^3/s$   $Q_t = 8,84 \cdot 10^{-4} \frac{m^3}{s}$

b) Caudal real impulsado en  $m^3/s$   $Q_t = 8,40 \cdot 10^{-4} \frac{m^3}{s}$

c) Potencia teórica en W  $P_t = 265,2 W$

d) Potencia absorbida por la máquina si el rendimiento mecánico del sistema es 0,93  $P_{abs} = 285,16 W$

## SOLUCIÓN

### *Apartado a)*

El área del pistón es igual a

$$A_p = \frac{\pi D^2}{4} = \frac{\pi 0,05^2}{4} = 1,963 \cdot 10^{-3} \text{ m}^2$$

Por tanto, el caudal teórico impulsado será

$$Q_t = \frac{A_p s n}{60} = \frac{1,963 \cdot 10^{-3} \cdot 0,18 \cdot 150}{60} = 8,84 \cdot 10^{-4} \frac{\text{m}^3}{\text{s}}$$

### *Apartado b)*

El caudal real es igual a

$$Q_r = Q_t \eta_{vol} = 8,84 \cdot 10^{-4} \cdot 0,95 = 8,40 \cdot 10^{-4} \frac{\text{m}^3}{\text{s}}$$

### *Apartado c)*

La potencia teórica transmitida al fluido será

$$P_t = Q_t \Delta P = 8,84 \cdot 10^{-4} \frac{\text{m}^3}{\text{s}} \cdot 3 \text{ bar} \cdot \frac{10^5 \text{ Pa}}{1 \text{ bar}} = 265,2 \text{ W}$$

### *Apartado d)*

La potencia absorbida vendrá influenciada por la potencia teórica y el rendimiento mecánico

$$P_{abs} = \frac{P_t}{\eta_{mec}} = \frac{265,2}{0,93} = 285,16 \text{ W}$$

**Problema 2**

Una máquina de duplex está conectada a un motor que gira a 150 rpm. El diámetro del pistón son 5 cm y la carrera del mismo 18 cm. El diámetro del vástago tiene 1 cm. Se conoce que el incremento de presión efectivo es de 3 bar y su rendimiento volumétrico es 0,95. Se pide determinar:

- a) Caudal teórico impulsado en  $m^3/s$   $Q_t = 1,73 \cdot 10^{-3} \frac{m^3}{s}$
- b) Caudal real impulsado en  $m^3/s$   $Q_t = 1,65 \cdot 10^{-3} \frac{m^3}{s}$
- c) Potencia teórica en W  $P_t = 519,6 W$
- d) Potencia absorbida por la máquina en W, si el rendimiento mecánico del sistema es 0,93  $P_{abs} = 558,71 W$

## SOLUCIÓN

### *Apartado a)*

El área del pistón es igual a

$$A_p = \frac{\pi D^2}{4} = \frac{\pi 0,05^2}{4} = 1,963 \cdot 10^{-3} \text{ m}^2$$

El área del vástago será igual a

$$A_v = \frac{\pi d^2}{4} = \frac{\pi 0,01^2}{4} = 7,854 \cdot 10^{-5} \text{ m}^2$$

Por tanto, el caudal teórico impulsado será

$$Q_t = \frac{(2A_p - A_v)sn}{60} = \frac{(2 \cdot 1,963 \cdot 10^{-3} - 7,854 \cdot 10^{-5}) \cdot 0,18 \cdot 150}{60} = 1,73 \cdot 10^{-3} \frac{\text{m}^3}{\text{s}}$$

### *Apartado b)*

El caudal real es igual a

$$Q_r = Q_t \eta_{vol} = 1,73 \cdot 10^{-3} \cdot 0,95 = 1,65 \cdot 10^{-3} \frac{\text{m}^3}{\text{s}}$$

### *Apartado c)*

La potencia teórica transmitida al fluido será

$$P_t = Q_t \Delta P = 1,73 \cdot 10^{-3} \frac{\text{m}^3}{\text{s}} \cdot 3 \text{ bar} \cdot \frac{10^5 \text{ Pa}}{1 \text{ bar}} = 519,6 \text{ W}$$

### *Apartado d)*

La potencia absorbida vendrá influenciada por la potencia teórica y el rendimiento mecánico

$$P_{abs} = \frac{P_t}{\eta_{mec}} = \frac{265,2}{0,93} = 558,71 \text{ W}$$

**Problema 3**

Una bomba de engranajes opera a 100 rpm. Se conoce que el diámetro exterior del engranaje son 150 mm y el diámetro interior 137 mm. Cada uno de los engranajes está compuesto por 12 dientes, y se supone que el hueco del diente y el diente tienen la misma área, siendo el espesor del engranaje 16 mm. Además, se conoce que el rendimiento volumétrico es igual a 0,97, el rendimiento mecánico 0,85 y el incremento de presión 6 bar:

- a) Caudal teórico impulsado en  $m^3/s$   $Q_t = 7,8 \cdot 10^{-5} \frac{m^3}{s}$
- b) Caudal real impulsado en  $m^3/s$   $Q_r = 7,6 \cdot 10^{-5} \frac{m^3}{s}$
- c) Potencia teórica en W  $P_t = 46,8 W$
- d) Potencia absorbida por la máquina en W  $P_{abs} = 55,06 W$

## SOLUCIÓN

### *Apartado a)*

En este caso en primer lugar, es necesario conocer el área del diente, conocido el número de dientes ( $N$ )

$$A_d = \frac{\pi(D_{ext}^2 - D_{int}^2)}{4} \frac{1}{2N} = \frac{\pi(0,15^2 - 0,137^2)}{4} \frac{1}{2 \cdot 12} = 1,22 \cdot 10^{-4} \text{ m}^2$$

El caudal teórico será

$$Q_t = \frac{2A_d \omega n}{60} = \frac{2 \cdot 1,22 \cdot 10^{-4} \cdot 0,016 \cdot 12 \cdot 100}{60} = 7,8 \cdot 10^{-5} \frac{\text{m}^3}{\text{s}}$$

### *Apartado b)*

El caudal real es igual a

$$Q_r = Q_t \eta_{vol} = 7,8 \cdot 10^{-5} \cdot 0,97 = 7,6 \cdot 10^{-5} \frac{\text{m}^3}{\text{s}}$$

### *Apartado c)*

La potencia teórica transmitida al fluido será

$$P_t = Q_t \Delta P = 7,8 \cdot 10^{-5} \frac{\text{m}^3}{\text{s}} \cdot 6 \text{ bar} \cdot \frac{10^5 \text{ Pa}}{1 \text{ bar}} = 46,8 \text{ W}$$

### *Apartado d)*

La potencia absorbida vendrá influenciada por la potencia teórica y el rendimiento mecánico

$$P_{abs} = \frac{P_t}{\eta_{mec}} = \frac{46,8}{0,85} = 55,06 \text{ W}$$

**Problema 4**

Una máquina de simplex está conectada a un motor que gira a 300 rpm. El diámetro del pistón son 7 cm y la carrera del mismo 15 cm. El diámetro del vástago tiene 1 cm. Se conoce que el incremento de presión efectivo es de 13 bar y su rendimiento volumétrico es 0,95. Se pide determinar:

- a) Altura efectiva teniendo en cuenta que opera con un aceite SAE40 de densidad relativa 0,9, en  $H = 147,24 \text{ mcf}$
- b) Fuerza desarrollada por el pistón  $F = 5002,4 \text{ N}$
- c) Caudal real impulsado en  $\text{m}^3/\text{s}$   $Q_t = 1,65 \cdot 10^{-3} \frac{\text{m}^3}{\text{s}}$
- d) Potencia útil en W  $P_u = 7056,79 \text{ W}$
- e) Potencia teórica en W  $P_t = 7428,2 \text{ W}$
- f) Potencia absorbida por la máquina en W, si el rendimiento mecánico del sistema es 0,93  $P_{abs} = 7987,31 \text{ W}$

## SOLUCIÓN

### Apartado a)

La altura efectiva aportada por la bomba es igual a

$$H = \frac{p}{\rho g} = \frac{13 \cdot 10^5}{0,9 \cdot 1000 \cdot 9,81} = 147,24 \text{ mcf}$$

### Apartado b)

La fuerza que ejerce el pistón será igual a

$$F_p = \Delta P A_p$$

El área del pistón es igual a

$$A_p = \frac{\pi D^2}{4} = \frac{\pi 0,07^2}{4} = 3,848 \cdot 10^{-3} \text{ m}^2$$

Por tanto,

$$F_p = 13 \cdot 10^5 \cdot 3,848 \cdot 10^{-3} = 5002,4 \text{ N}$$

### Apartado c)

El caudal real es igual a

$$Q_r = \frac{A_p s n}{60} \eta_{vol} = \frac{3,848 \cdot 10^{-3} \cdot 0,15 \cdot 300}{60} \cdot 0,95 = 5,43 \cdot 10^{-3} \frac{\text{m}^3}{\text{s}}$$

### Apartado c)

La potencia útil transmitida al fluido será

$$P_u = Q_r \Delta P = 5,43 \cdot 10^{-3} \frac{\text{m}^3}{\text{s}} \cdot 13 \text{ bar} \cdot \frac{10^5 \text{ Pa}}{1 \text{ bar}} = 7056,79 \text{ W}$$

### Apartado e)

La potencia teórica transmitida al fluido será

$$P_t = \frac{P_u}{\eta_{vol}} = \frac{7056,79}{0,95} = 7428,2 \text{ W}$$

### Apartado f)

La potencia absorbida vendrá influenciada por la potencia teórica y el rendimiento mecánico

$$P_{abs} = \frac{P_t}{\eta_{mec}} = \frac{7428,2}{0,93} = 7987,31 \text{ W}$$



**Problema 5**

Una cafetera está compuesta por una bomba vibratoria de pistón cuya curva teórica de presión (bar)/caudal (l/min), viene definida por la expresión  $P = 16 - 10,4Q$ . Teniendo en cuenta que se está operando a una presión de 10 bar y la carrera del pistón es de 2 cm, realizando 600 ciclos por minuto. Determinar, suponiendo que el funcionamiento de la máquina tiene un rendimiento volumétrico de 0,98 y electromecánico de 0,97:

- a) Caudal circulante en l/min  $Q_r = 0,565 \text{ l/min}$
- b) Fuerza desarrollada por el pistón en N  $F = 48 \text{ N}$
- c) Diámetro del pistón en m  $D = 7,8 \cdot 10^{-3} \text{ m}$
- d) Potencia consumida por la bomba en W  $P = 9,90 \text{ W}$

## SOLUCIÓN

### Apartado a)

En este caso, la ecuación teórica que relaciona caudal y presión, viene definida por

$$P = 16 - 10,4Q$$

Por tanto, para una presión de 10 bar,  $Q = \frac{10-16}{-10,4} = 0,577 \text{ l/min}$

Si el rendimiento volumétrico es 0,98, el caudal real suministrado por la cafetera es

$$Q_r = 0,577 \cdot 0,98 = 0,565 \text{ l/min}$$

### Apartado b)

La fuerza que ejerce el pistón será igual a

$$F_p = \Delta P A_p$$

El área del pistón es igual a

$$A_p = \frac{\pi D^2}{4} = \frac{\pi 0,07^2}{4} = 3,848 \cdot 10^{-3} \text{ m}^2$$

Por otro lado, conocemos

$$Q_r = A_p s n \eta_{vol}$$

$$0,565 \cdot 10^{-3} = A_p \cdot 0,02 \cdot 600 \cdot 0,98 \rightarrow A_p = 4,8 \cdot 10^{-5} \text{ m}^2$$

Por tanto,

$$F_p = 10 \cdot 10^5 \cdot 4,8 \cdot 10^{-5} = 48 \text{ N}$$

### Apartado c)

$$A_p = \frac{\pi D^2}{4} \rightarrow D = \sqrt{\left(\frac{4,8 \cdot 10^{-5} \cdot 4}{\pi}\right)} = 7,8 \cdot 10^{-3} \text{ m}$$

### Apartado d)

La potencia útil transmitida al fluido será

$$P_u = Q_r \Delta P = \frac{0,565}{60} \cdot 10^{-3} \frac{\text{m}^3}{\text{s}} \cdot 10 \text{ bar} \frac{10^5 \text{ Pa}}{1 \text{ bar}} = 9,41 \text{ W}$$

Por lo que la potencia absorbida será

$$P_{abs} = \frac{P_u}{\eta_{vol} \eta_{mec}} = \frac{9,41}{0,98 \cdot 0,97} = 9,90 \text{ W}$$

**Problema 6**

Una máquina de tratamiento fitosanitario tiene una bomba compuesta por tres embolos que cada uno de ellos tiene un diámetro de 7 cm. La carrera de cada pistón es de 10 cm. La máquina está tarada a una presión de trabajo de 16 bar y gira a 540 rpm con un rendimiento volumétrico de 0,98. Se pide determinar:

- a) Caudal teórico impulsado en  $m^3/s$   $Q_t = 1,04 \cdot 10^{-2} \frac{m^3}{s}$
- b) Caudal real impulsado en  $m^3/s$   $Q_r = 1,02 \cdot 10^{-2} \frac{m^3}{s}$
- c) Potencia teórica en W  $P_t = 16625,6 W$
- d) Potencia absorbida por la máquina en W, si el rendimiento mecánico del sistema es 0,93  $P_{abs} = 17877 W$

## SOLUCIÓN

### Apartado a)

El área del pistón es igual a

$$A_p = \frac{\pi D^2}{4} = \frac{\pi 0,07^2}{4} = 3,848 \cdot 10^{-3} \text{ m}^2$$

Por tanto, el caudal teórico impulsado será

$$Q_t = \frac{3 A_p s n}{60} = \frac{3 \cdot 3,848 \cdot 10^{-3} \cdot 0,1 \cdot 540}{60} = 1,04 \cdot 10^{-2} \frac{\text{m}^3}{\text{s}}$$

### Apartado b)

El caudal real es igual a

$$Q_r = Q_t \eta_{vol} = 1,04 \cdot 10^{-2} \cdot 0,98 = 1,02 \cdot 10^{-2} \frac{\text{m}^3}{\text{s}}$$

### Apartado c)

La potencia teórica transmitida al fluido será

$$P_t = Q_t \Delta P = 1,04 \cdot 10^{-2} \frac{\text{m}^3}{\text{s}} \cdot 16 \text{ bar} \cdot \frac{10^5 \text{ Pa}}{1 \text{ bar}} = 16625,6 \text{ W}$$

### Apartado d)

La potencia absorbida vendrá influenciada por la potencia teórica y el rendimiento mecánico

$$P_{abs} = \frac{P_t}{\eta_{mec}} = \frac{16625,6}{0,93} = 17877 \text{ W}$$

**Problema 7**

Una máquina de tratamiento fitosanitario tiene una bomba compuesta por una membrana que tiene un radio de 8 cm. Se supone que el desplazamiento de la membrana es de 4 cm, generando un casquete esférico. La máquina está tarada a una presión de trabajo de 16 bar y desarrolla 1000 ciclos por minuto. Se pide determinar:

- a) Caudal teórico impulsado en  $m^3/s$   $Q_t = 5,58 \cdot 10^{-3} \frac{m^3}{s}$
- b) Potencia teórica en W  $P_t = 8933,33 W$
- c) Potencia absorbida por la máquina en W, si el rendimiento mecánico del sistema es 0,93  $P_{abs} = 9605,73W$
- d) Fuerza a la que se ve sometida la membrana en la fase de impulsión  $F = 32170 N$

## SOLUCIÓN

### *Apartado a)*

Para abordar el cálculo del desplazamiento en un ciclo, se debe determinar el volumen del casquete esférico

$$V = \frac{1}{3} \pi h^2 (3R - h) = \frac{1}{3} \pi 0,04^2 (3 \cdot 0,08 - 0,04) = 3,35 \cdot 10^{-4} \text{ m}^3 / \text{rev}$$

Por tanto, el caudal será

$$Q_t = \frac{Vn}{60} = \frac{3,35 \cdot 10^{-4} \cdot 1000}{60} = 5,58 \cdot 10^{-3} \frac{\text{m}^3}{\text{s}}$$

### *Apartado b)*

La potencia teórica transmitida al fluido será

$$P_t = Q_t \Delta P = 5,58 \cdot 10^{-3} \frac{\text{m}^3}{\text{s}} \cdot 16 \text{ bar} \cdot \frac{10^5 \text{ Pa}}{1 \text{ bar}} = 8933,33 \text{ W}$$

### *Apartado c)*

La potencia absorbida vendrá influenciada por la potencia teórica y el rendimiento mecánico

$$P_{abs} = \frac{P_t}{\eta_{mec}} = \frac{8933,33}{0,93} = 9605,73 \text{ W}$$

### *Apartado d)*

La fuerza a la que se ve sometida la membrana será igual a

$$F = p A = p \cdot 2\pi R h = 16 \cdot 10^5 \cdot 2\pi \cdot 0,08 \cdot 0,04 = 32170 \text{ N}$$

**Problema 8**

Un cilindro de doble efecto trabaja con un caudal de 20 l/min. Se conoce que el diámetro del embolo son 140 mm y el diámetro del vástago 55 mm. Conocida que la carrera son 2 cm. Determinar:

- a) Velocidad de giro de la máquina en rpm  $n = 36,3 \text{ rpm}$
- b) Velocidad de avance del embolo  $V_{avance} = 0,02166 \frac{m}{s}$
- c) Tiempo de carrera en el avance y retroceso  
 $t_{avance} = 0,923 \text{ s}; t_{retroceso} = 0,781 \text{ s}$
- d) Si la máquina opera con una presión de trabajo de 4 bar, determinar la potencia absorbida si el rendimiento mecánico es 0,95 y el volumétrico 0,97.  
 $P_{abs} = 146,61 \text{ W}$

## SOLUCIÓN

### Apartado a)

Se conoce que el caudal impulsado por una máquina de doble efecto, viene definido por la expresión:

$$Q_R = \frac{(2A - a)sn}{60} \eta_v$$

$$\text{El área del émbolo es: } A = \frac{\pi D^2}{4} = \frac{\pi 0,14^2}{4} = 0,01539 \text{ m}^2$$

$$\text{El área del vástago es: } a = \frac{\pi D^2}{4} = \frac{\pi 0,055^2}{4} = 0,002376 \text{ m}^2$$

Por tanto, la velocidad de giro de la máquina será:

$$n = \frac{Q_R 60}{(2A - a)s\eta_v} = \frac{20 \cdot 60}{1000 \cdot 60 (2 \cdot 0,01539 - 0,002376) \cdot 0,02 \cdot 0,97} = 36,3 \text{ rpm}$$

### Apartado b)

La velocidad del embolo en el avance será:

$$V_{avance} = \frac{Q_R}{A} = \frac{20}{60 \cdot 1000 \cdot 0,01539} = 0,02166 \text{ m/s}$$

### Apartado c)

El tiempo de avance y retroceso será

$$t_{avance} = \frac{s}{V_{avance}} = \frac{0,02}{0,02166} = 0,923 \text{ s}$$

Para determinar el tiempo de retroceso, es necesario determinar la velocidad de retroceso

$$V_{retroceso} = \frac{Q_R}{A - a} = \frac{20}{60 \cdot 1000 (0,01539 - 0,002376)} = 0,02561 \text{ m/s}$$

$$t_{retroceso} = \frac{V_{retroceso}}{s} = \frac{0,02}{0,02561} = 0,781 \text{ s}$$

Por lo que el tiempo de ciclo será:  $0,923 + 0,781 = 1,704 \text{ s}$

### Apartado d)

La potencia absorbida viene definida por la expresión:

$$P_{abs} = \frac{Q P}{\eta_v \eta_{mec}} = \frac{20 \cdot 4 \cdot 101325}{60 \cdot 1000 \cdot 0,97 \cdot 0,95} = 146,61 \text{ W}$$



**Problema 9**

Un conjunto de dos engranajes opera como máquina de desplazamiento positivo. El diámetro exterior del engranaje es 120 mm y el interior 95 mm. El número de dientes es 14 y el espesor del engranaje 22 mm. La velocidad de giro es 1200 rpm y se conoce que la presión de trabajo es igual a 4 bar. Conocido que su rendimiento volumétrico es 0,88. Se pide determinar:

- a) Caudal teórico impulsado en l/s  $Q_T = 1,86 \frac{l}{s}$
- b) Potencia teórica aportada  $P_t = 753,86 W$
- c) Caudal de fugas en l/s  $q_f = 0,22 \frac{l}{s}$
- d) Potencia absorbida (en W), suponiendo un rendimiento mecánico de 0,97.  
 $P_{abs} = 777,17 W$

## Solución

### Apartado a)

El caudal teórico impulsado viene definido por la expresión:

$$Q_T = \frac{2Azbn}{60}$$

En este caso se puede determinar el área de una revolución, que será igual al área de la corona circular (exterior menos interior) ya que se desconoce el área del diente.

$$Q_T = \frac{\pi(D_e^2 - D_i^2)}{4} bn \frac{\pi(0,12^2 - 0,095^2)}{4} 0,022 \frac{1200}{60} = 0,00186 \frac{m^3}{s}$$

### Apartado b)

La potencia teórica aportada viene definida por la expresión:

$$P_{teórica} = Q_T P = 0,00186 \cdot 401325 = 753,86 \text{ w}$$

### Apartado c)

El caudal fugado puede determinarse, mediante:

$$q_f = (1 - \eta_v) Q_T = (1 - 0,88) 0,00186 = 0,000223 \frac{m^3}{s} = 0,22 \text{ l/s}$$

### Apartado d)

La potencia absorbida viene definida por:

$$P_{abs} = \frac{P_t}{\eta_{mec}} = \frac{753,86}{0,97} = 777,17 \text{ w}$$

# Capítulo 5

## Selección de bombas rotodinámicas y ventiladores

### 5.1 Resultados de aprendizaje





En este quinto capítulo se aborda la selección de bombas rotodinámicas una vez determinado el punto de funcionamiento. El capítulo incluye únicamente 5 problemas, ya que los capítulos 6 y 7 del presente libro recogen problemas que el estudiante deberá seleccionar bombas para poder desarrollar el proyecto propuesto. Además, el capítulo recoge un ejemplo de cómo determinar el punto de funcionamiento cuando se opera con un fluido de viscosidad diferente al agua, así como la selección de un ventilador.

Los resultados de aprendizaje son:

- Estimar la curva resistente de una instalación
- Seleccionar una máquina hidráulica en función de las condiciones de contorno
- Estimar el punto de funcionamiento de una bomba que opera con un fluido de viscosidad diferente al agua.

## **5.2 Objetos de aprendizaje de ayuda para la adquisición de los resultados de aprendizaje**

A continuación, se adjuntan los objetos de aprendizaje que pueden ser de utilidad para alcanzar los resultados de aprendizaje establecidos en el apartado anterior.

<b>POLIMEDIA</b>	<b>LINK</b>	<b>CÓDIGOS QR</b>
Consideraciones sobre rendimientos y potencias en turbomáquinas	<a href="http://hdl.handle.net/10251/100853">http://hdl.handle.net/10251/100853</a>	
La curva resistente de una instalación hidráulica	<a href="http://hdl.handle.net/10251/100852">http://hdl.handle.net/10251/100852</a>	
Selección de bombas conocido el caudal y altura manométrica	<a href="http://hdl.handle.net/10251/98843">http://hdl.handle.net/10251/98843</a>	
Bombas operando con fluidos de diferente viscosidad. Estimación Punto de funcionamiento	<a href="http://hdl.handle.net/10251/135050">http://hdl.handle.net/10251/135050</a>	

### 5.3 Problemas

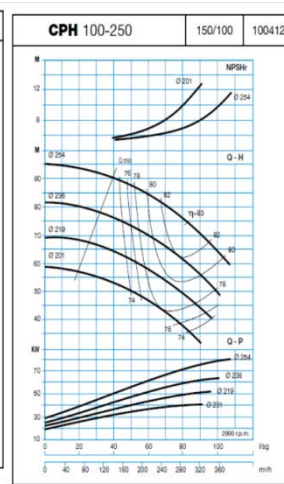
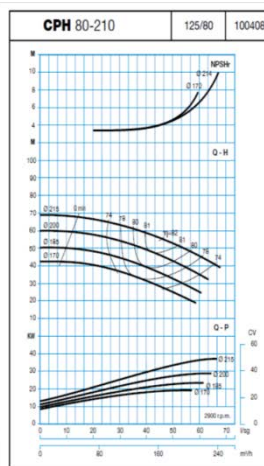
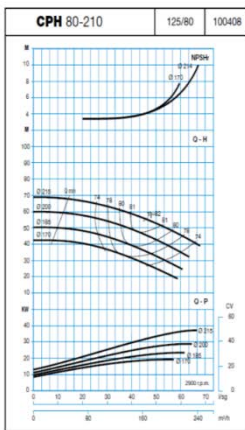
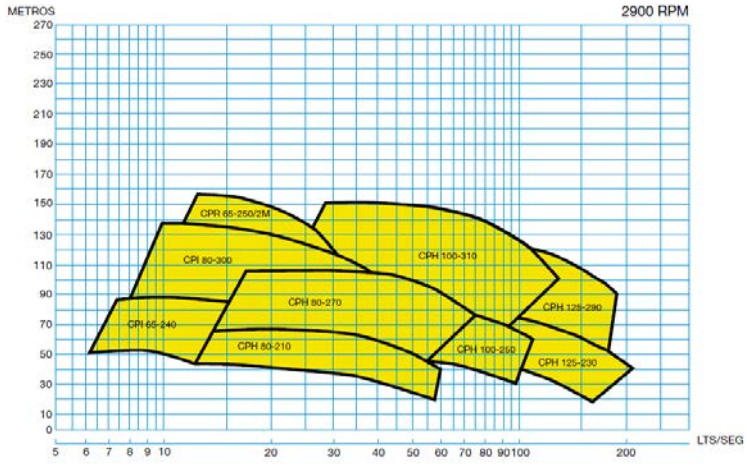
#### Problema 1

Una comunidad de regantes quiere cambiar el equipo de bombeo que transporta el agua desde el Canal de toma (Cota=73 msnm) hasta una balsa nueva que desean construir. Se conoce que la cota de coronación de la futura balsa será de 135 m y la cota de fondo de 125 m. La conducción de impulsión está formada por una conducción de fibrocemento de DN400 mm ( $f=0,0217$ ) de 2635 m de longitud y un tramo de conducción de fibrocemento de DN325 mm ( $f=0,0225$ ) de 725 m de longitud. Tomando como coeficiente de pérdidas singulares un 15% de las pérdidas por rozamiento y sabiendo que en la conducción de aspiración no existen pérdidas se pide:

- a) Determinar la curva característica de la conducción cuando el nivel de agua en la balsa está en su cota de fondo (125 m).  $H_{resistente} = 52 + 959,02Q^2$
- b) Determinar la curva característica de la conducción cuando el nivel de agua en la balsa está en su cota máxima (135 m).  $H_{resistente} = 62 + 959,02Q^2$

Si se desea instalar una bomba de cámara partida se pide, con los datos obtenidos y conociendo que la bomba trabajará entre caudales de 70 a 90 l/s:

- c) Elección de la serie de la bomba a partir de la información que se adjunta  
*CPH 100 – 250*
- d) Elección del modelo de la bomba concreta establecida la serie.  
*CPH 100 – 250 Ø254*
- e) Una vez elegida la bomba y rodete concreto, establecer los puntos de funcionamiento suponiendo que la balsa se encuentra a vacía y llena y que la bomba gira en su régimen nominal de 2900 rpm.  
 $Q_{balsa\ vacia} = 0,10424 \frac{m^3}{s}$ ;  $Q_{balsa\ llena} = 0,09151 \frac{m^3}{s}$



## SOLUCIÓN

### Apartado a)

La curva resistente ( $H_R$ ) se determina mediante la expresión:

$$H_R = z_B + \frac{P_B}{\gamma} + \frac{V_B^2}{2g} - \left( z_A + \frac{P_A}{\gamma} + \frac{V_A^2}{2g} \right) + \sum \frac{8fLQ^2}{\pi^2 g D^5}$$

En este caso se conocen los factores de fricción, la impulsión es entre sistemas abiertos a la atmósfera y los términos cinéticos pueden despreciarse

$$H_R = 125 - 73 + \frac{8 \cdot 0,0217 \cdot 1,15 \cdot 2635 Q^2}{\pi^2 g 0,4^5} + \frac{8 \cdot 0,225 \cdot 1,15 \cdot 725 Q^2}{\pi^2 g 0,325^5} = 52 + 959,02 Q^2$$

### Apartado b)

En el caso de que el depósito se encuentre lleno a su nivel máximo.

$$H_R = 135 - 73 + \frac{8 \cdot 0,0217 \cdot 1,15 \cdot 2635 Q^2}{\pi^2 g 0,4^5} + \frac{8 \cdot 0,225 \cdot 1,15 \cdot 725 Q^2}{\pi^2 g 0,325^5} = 62 + 959,02 Q^2$$

### Apartado c)

Si la bomba impulsa 70 l/s, la altura manométrica necesaria serán:

$$\text{Condición balsa vacía: } H_r = 52 + 959,02 \cdot 0,07^2 = 56,70 \text{ mca (P1)}$$

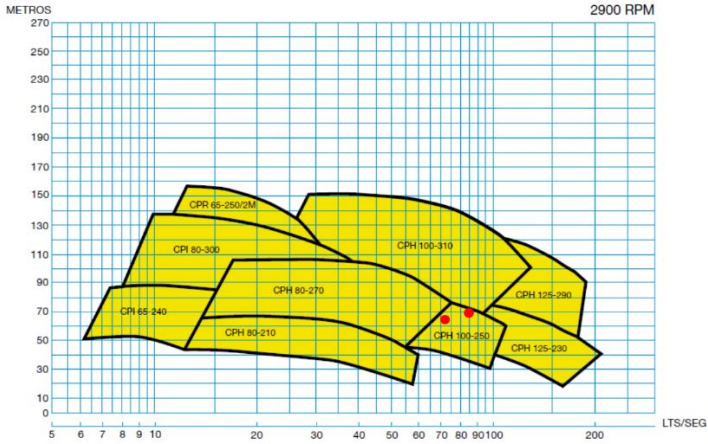
$$\text{Condición balsa llena: } H_r = 62 + 959,02 \cdot 0,07^2 = 66,70 \text{ mca (P2)}$$

En el caso de que se impulsen 90 l/s, la altura requerida será:

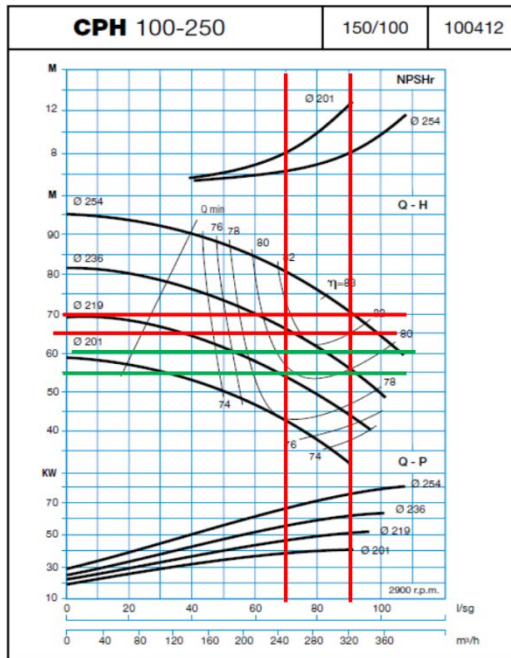
$$\text{Condición balsa vacía: } H_r = 52 + 959,02 \cdot 0,09^2 = 59,77 \text{ mca (P3)}$$

$$\text{Condición balsa llena: } H_r = 62 + 959,02 \cdot 0,09^2 = 69,77 \text{ mca (P4)}$$

Por tanto, considerando los puntos más desfavorables de menor y mayor altura (P1 y P4), la serie seleccionada es CPH 100-250

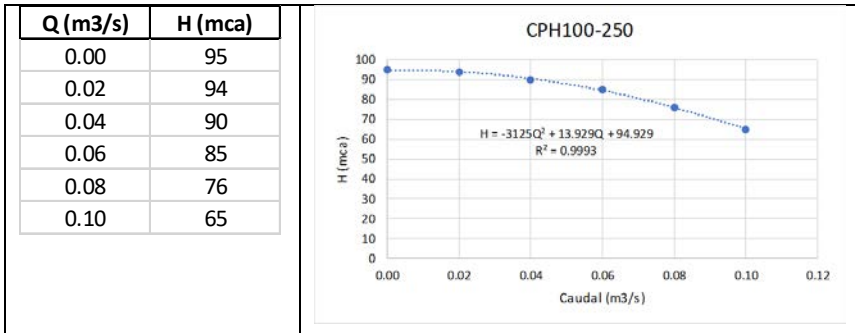


Definida la serie el modelo vendrá seleccionado igualmente considerando los puntos más desfavorables para garantizar los 90 l/s.



En este caso el modelo será *CPH 100 – 250*  $\varnothing$ 254. Si se obtienen diferentes puntos de la curva de la gráfica, (ver tabla), se puede obtener la curva de regresión de segundo grado





Igualando la curva de la bomba, a la curva resistente se puede obtener los puntos de funcionamiento

$$H_B = H_r$$

$$-3125Q^2 + 13,923Q + 94,929 = 52 + 959,02Q^2$$

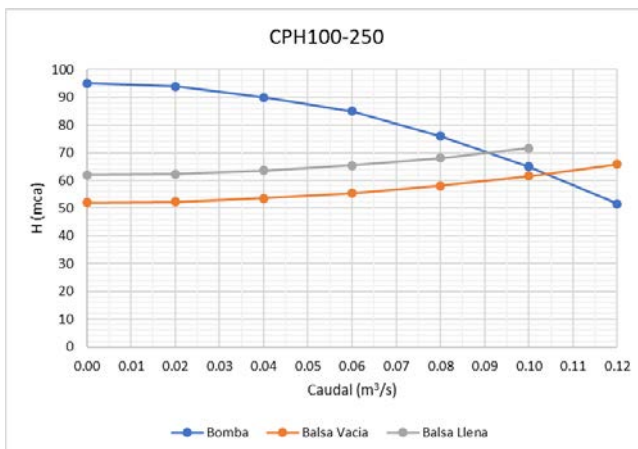
$$Q = 0,10424 \frac{m^3}{s}$$

En el caso de que la balsa se encuentra a su nivel máximo.

$$-3125Q^2 + 13,923Q + 94,929 = 62 + 959,02Q^2$$

$$Q = 0,09151 \frac{m^3}{s}$$

Gráficamente, se adjunta la solución:

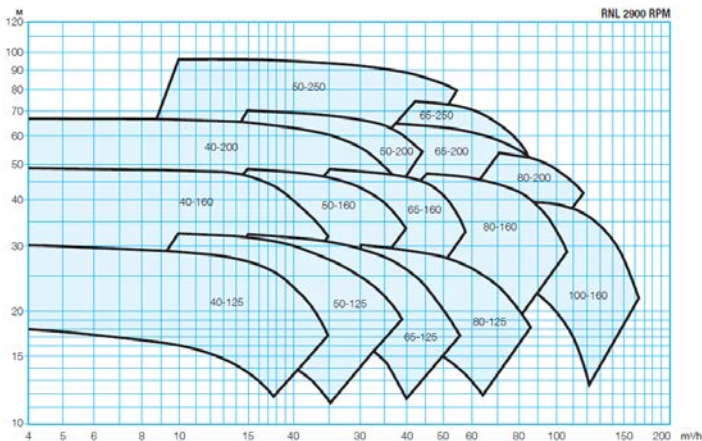


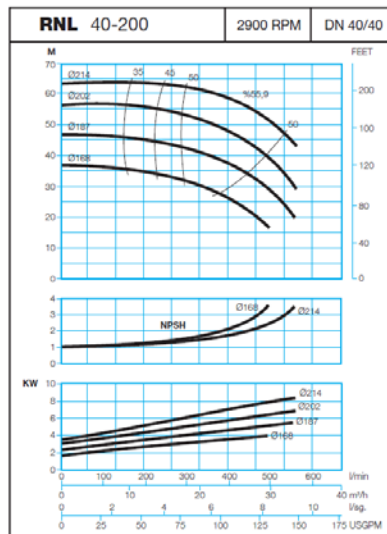
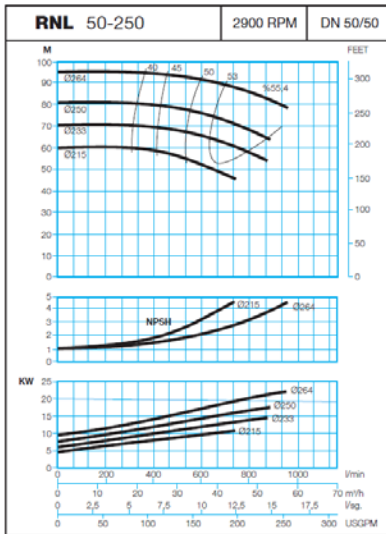
### Problema 2

Un sistema de bombeo capta aguas de una derivación de un río a la cota 0 y la inyecta en un sistema presurizado cuya presión es 29 mca, situándose la cota a 14 m. El sistema está formado por una conducción de polietileno de alta densidad (PEAD) de DN125 (SDR11; espesor 11,4 mm) de 1980 m de longitud. Teniendo en cuenta que la estación de bombeo genera unas pérdidas de 5 mca y considerando un coeficiente mayorador de pérdidas singulares de 0,2. Determinar:

- Determinar la altura manométrica de impulsión para un caudal de 10 l/s.  
 $H_b = 86,39$  mca
- Determinar la curva característica de la conducción considerando el factor de fricción constante.  $H_{resistente} = 48 + 383857,2Q^2$
- Elección de la serie de la bomba a partir de la información que se adjunta  
RNL 50 – 250
- Elección del modelo de la bomba concreta establecida la serie.  
RNL – 250 Ø264
- Una vez elegida la bomba y rodete concreto, determinar el punto de funcionamiento  $P_F(0,01047 \frac{m^3}{s}; 90,10$  mca)
- Determinar la potencia absorbida por la bomba en kW  $P = 17,77$  kW

**Nota.** Considerar para determinar el factor de fricción, una rugosidad de 0,1 mm y una viscosidad cinemática del agua de  $1,1 \cdot 10^{-6} \text{ m}^2/\text{s}$





## SOLUCIÓN

### Apartado a)

La altura necesaria de la bomba puede determinarse realizando un balance de energía entre el punto de captación y el punto de entrega

$$z_A + \frac{P_A}{\gamma} + \frac{v_A^2}{2g} + H_B = z_B + \frac{P_B}{\gamma} + \frac{v_B^2}{2g} + \sum \frac{8fLQ^2}{\pi^2 g D^5} + \sum h_s$$

$$0 + 0 + (\approx 0) + H_B = 14 + 29 + (\approx 0) + \sum \frac{8fLQ^2}{\pi^2 g D^5} + \sum h_s$$

En el caso de las pérdidas se debe determinar el factor de fricción

El diámetro interior de la conducción será

$$D = DN - 2e = 125 - 2 \cdot 11,4 = 102,2 \text{ mm}$$

Por tanto, la velocidad del fluido, considerando 10 l/s

$$V = \frac{Q}{S} = \frac{0,01}{\pi \left(\frac{0,1022}{2}\right)^2} = 1,22 \text{ m/s}$$

Conocida la velocidad el número de Reynolds es igual a

$$Re = \frac{VD}{\nu} = \frac{1,22 \cdot 0,1022}{1,1 \cdot 10^{-6}} = 113257,4$$

Mediante la expresión de White-Colebrook se puede determinar el factor de fricción

$$\frac{1}{\sqrt{f}} = -2 \log \left( \frac{2,51}{Re \sqrt{f}} + \frac{k}{3,7D} \right) \rightarrow f = 0,0218$$

Por tanto, la altura manométrica de la bomba será

$$H_b = 43 + \frac{8 \cdot 0,0218 \cdot 1980 \cdot 0,01^2}{\pi^2 g \cdot 0,1022^5} + 0,2 \frac{8 \cdot 0,0218 \cdot 1980 \cdot 0,01^2}{\pi^2 g \cdot 0,1022^5} + 5 = 86,39 \text{ mca}$$

**Apartado b)**

La curva resistente ( $H_R$ ) se determina mediante la expresión:

$$H_R = z_B + \frac{P_B}{\gamma} + \frac{V_B^2}{2g} - \left( z_A + \frac{P_A}{\gamma} + \frac{V_A^2}{2g} \right) + \sum \frac{8fLQ^2}{\pi^2 g D^5}$$

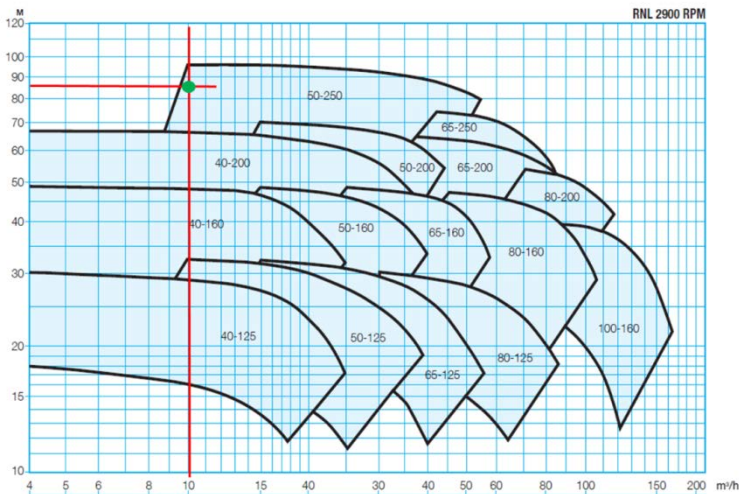
En este caso se supone constante el factor de fricción del apartado anterior, la impulsión es entre sistemas abiertos a la atmósfera y los términos cinéticos pueden despreciarse

$$H_R = 43 + \frac{8,0,0218\ 1980\ Q^2}{\pi^2 g\ 0,1022^5} + 0,2 \frac{8,0,0218\ 1980\ Q^2}{\pi^2 g\ 0,1022^5} + 5 = 48 + 383857,2Q^2$$

**Apartado c)**

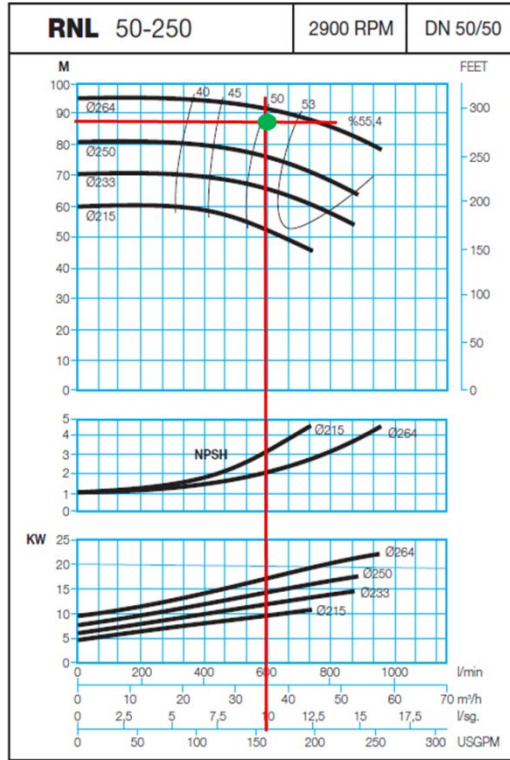
Si la bomba impulsa 10 l/s, la altura manométrica necesaria es 86,39 mca

Por tanto, la serie seleccionada es RNL 50-250



**Apartado d)**

Definida la serie el modelo será



En este caso el modelo será *RNL 50 – 250 Ø264*. Si se obtienen diferentes puntos de la curva de la gráfica, las curvas características de la bomba seleccionada son

$$H = 95 + 496,7Q - 92111Q^2$$

$$\eta = 8201,7Q - 308356Q^2$$

**Apartado e)**

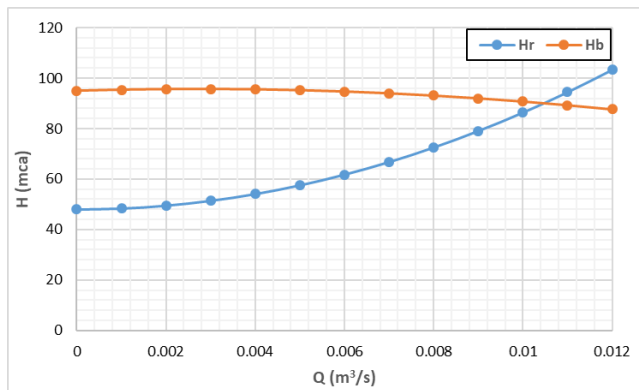
Igualando la curva de la bomba, a la curva resistente se puede obtener el punto de funcionamiento

$$H_B = H_r$$

$$95 + 496,7Q - 92111Q^2 = 48 + 383857,2Q^2$$

$$Q = 0,01047 \frac{m^3}{s}$$

Gráficamente, se adjunta la solución:



Sustituyendo el valor del caudal en cualquiera de las curvas (bomba o resistente), la altura proporcionada será:

$$H = 48 + 383857,2 \cdot 0,01047^2 = 90,1 \text{ mca}$$

**Apartado f)**

Finalmente, la potencia absorbida por la bomba vendrá definida por la expresión

$$P = \frac{\gamma Q H}{\eta}$$

En este caso la eficiencia de la máquina, para el punto de funcionamiento será:

$$\eta = 8201,7 \cdot 0,01047 - 308356 \cdot 0,01047^2 = 52,07\%$$

$$P = \frac{9,81 \cdot 0,01047 \cdot 90,1}{0,5207} = 17,77 \text{ kW}$$

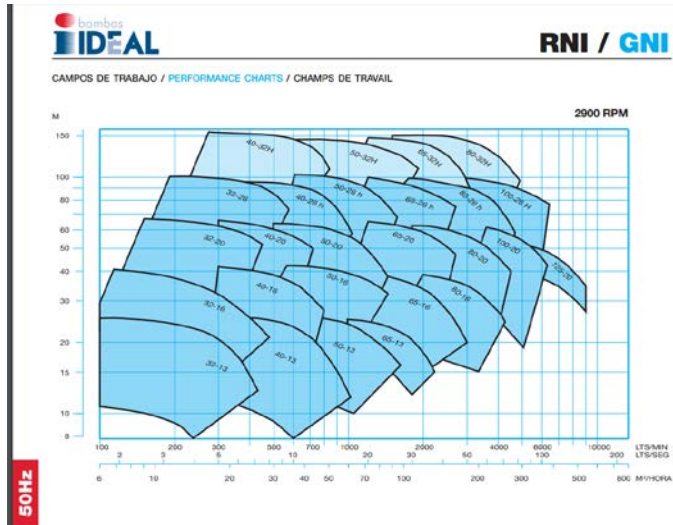
### Problema 3

Un pequeño sistema de bombeo conecta un sistema hidráulico en una industria. El agua se conecta directamente de la red (cota 0 en el nivel de referencia), con una presión mínima de 20 mca y se impulsa hasta un depósito presurizado cuya presión mínima deben ser 48 mca, considerando una cota igual a 9 m sobre el nivel de referencia. El circuito está compuesto por una conducción de acero inoxidable de 70 mm de diámetro interior, 40 m de longitud y una rugosidad absoluta igual a 0,15 mm. Considerando que la válvula de retención de la bomba, así como los elementos de control instalados tienen un coeficiente de caudal igual a  $590 \text{ mca}/(\text{m}^3/\text{s})^2$ . Determinar, considerando una longitud equivalente de 15 m para considerar las pérdidas localizadas en la conducción:

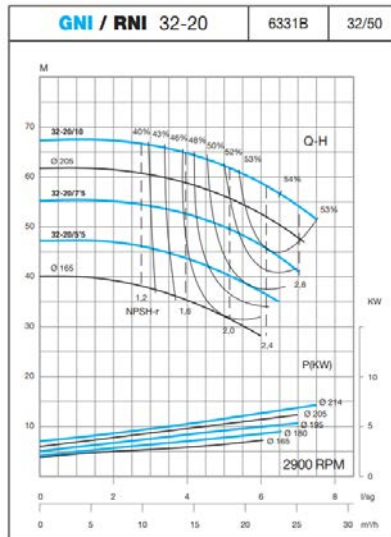
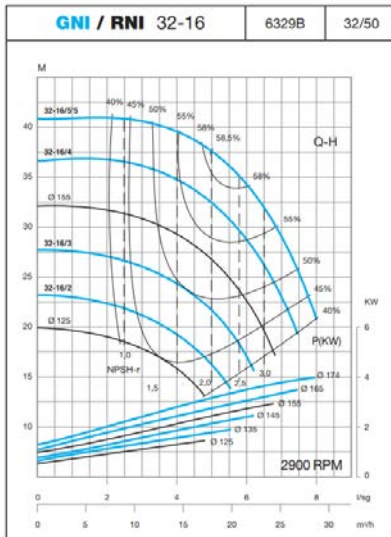
- Determinar la altura manométrica de impulsión para un caudal de 4 l/s.  
 $H_b = 38,14 \text{ mca}$
- Determinar la curva característica de la conducción considerando el factor de fricción constante.  $H_{resistente} = 37 + 71432,69Q^2$
- Elección de la serie de la bomba a partir de la información que se adjunta  
 $\frac{RNI}{GNI} 32 - 20$
- Elección del modelo de la bomba concreta establecida la serie.  
GNI-32 - 20 - 5,5 Ø180
- Una vez elegida la bomba y rodete concreto, determinar el punto de funcionamiento  $P_F(0,00545 \frac{\text{m}^3}{\text{s}}; 39,12 \text{ mca})$
- Determinar la potencia absorbida por la bomba en kW  $P = 4,21 \text{ kW}$

**Nota.** Considerar para determinar el factor de fricción, una rugosidad de 0,15 mm y una viscosidad cinemática del agua de  $1,1 \cdot 10^{-6} \text{ m}^2/\text{s}$





2900 RPM



## SOLUCIÓN

### Apartado a)

La altura necesaria de la bomba puede determinarse realizando un balance de energía entre el punto de captación y el punto de entrega

$$z_A + \frac{P_A}{\gamma} + \frac{v_A^2}{2g} + H_B = z_B + \frac{P_B}{\gamma} + \frac{v_B^2}{2g} + \sum \frac{8fLQ^2}{\pi^2 g D^5} + \sum h_s$$

$$0 + 20 + (\approx 0) + H_B = 9 + 48 + (\approx 0) + \sum \frac{8fLQ^2}{\pi^2 g D^5} + \sum h_s$$

En el caso de las pérdidas se debe determinar el factor de fricción

El diámetro interior de la conducción es 70 mm

Por tanto, la velocidad del fluido, considerando 4 l/s

$$V = \frac{Q}{S} = \frac{0,004}{\pi \left(\frac{0,07}{2}\right)^2} = 1,04 \text{ m/s}$$

Conocida la velocidad el número de Reynolds es igual a

$$Re = \frac{VD}{\nu} = \frac{1,04 \cdot 0,07}{1,1 \cdot 10^{-6}} = 66142,3$$

Mediante la expresión de White-Colebrook se puede determinar el factor de fricción

$$\frac{1}{\sqrt{f}} = -2 \log \left( \frac{2,51}{Re \sqrt{f}} + \frac{k}{3,7D} \right) \rightarrow f = 0,0262$$

Por tanto, la altura manométrica de la bomba será

$$H_b = 37 + \frac{8 \cdot 0,0262 \cdot 40 \cdot 0,004^2}{\pi^2 g \cdot 0,07^5} + \frac{8 \cdot 0,0218 \cdot 15 \cdot 0,004^2}{\pi^2 g \cdot 0,07^5} + 590 \cdot 0,004^2 = 38,14 \text{ mca}$$

**Apartado b)**

La curva resistente ( $H_R$ ) se determina mediante la expresión:

$$H_R = z_B + \frac{P_B}{\gamma} + \frac{V_B^2}{2g} - \left( z_A + \frac{P_A}{\gamma} + \frac{V_A^2}{2g} \right) + \sum \frac{8fLQ^2}{\pi^2 g D^5}$$

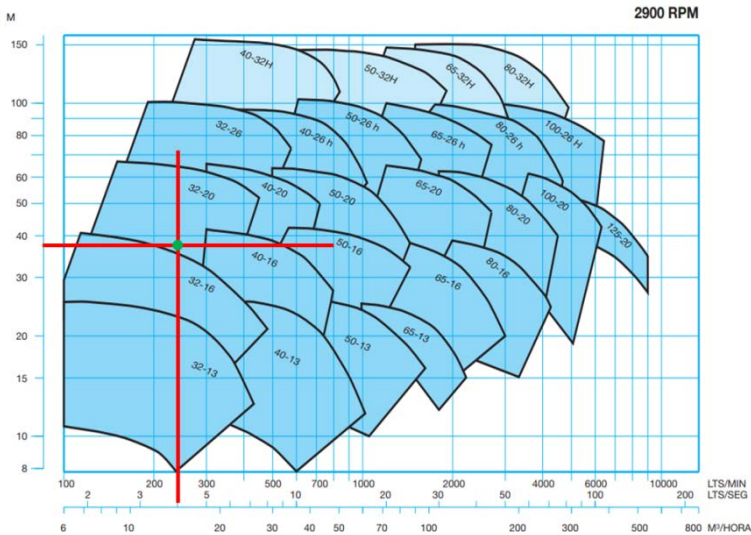
En este caso se supone constante el factor de fricción del apartado anterior, la impulsión es entre sistemas abiertos a la atmósfera y los términos cinéticos pueden despreciarse

$$H_R = 37 + \frac{80,026240 Q^2}{\pi^2 g 0,07^5} + \frac{80,026215 Q^2}{\pi^2 g 0,07^5} + 590Q^2 = 37 + 71432,69Q^2$$

**Apartado c)**

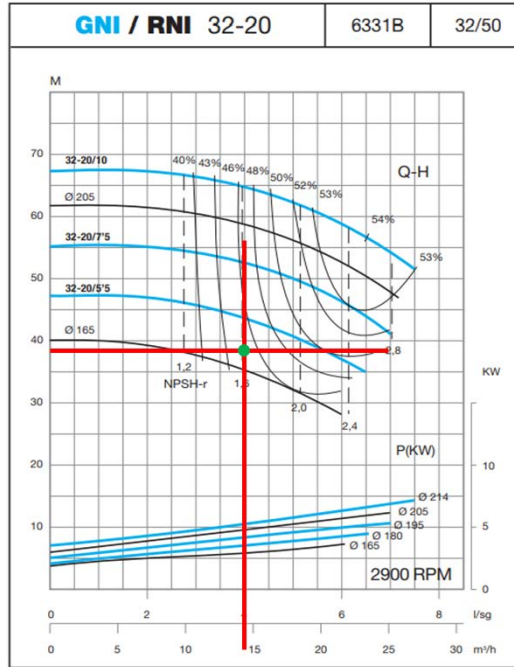
Si la bomba impulsa 4 l/s, la altura manométrica necesaria es 38,14 mca

Por tanto, la serie seleccionada es RNI/GNI 32-20



**Apartado d)**

Definida la serie el modelo será



En este caso el modelo será  $GNI32 - 20 - 5,5 \text{ } \varnothing 180$ . Si se obtienen diferentes puntos de la curva de la gráfica, las curvas características de la bomba seleccionada en unidades del SI son

$$H = 47 + 835,7Q - 416667Q^2$$

$$\eta = 17,7 \cdot 10^3 Q - 1,575 \cdot 10^6 Q^2$$

**Apartado e)**

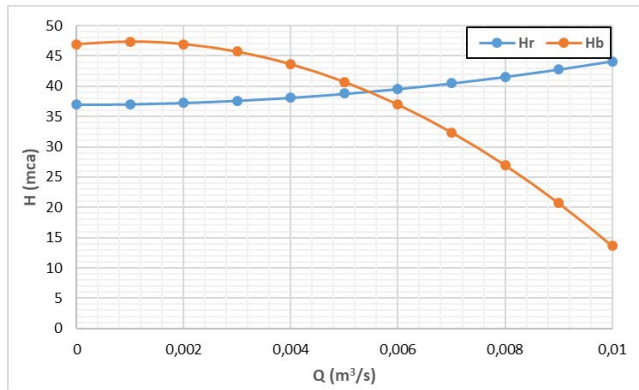
Igualando la curva de la bomba, a la curva resistente se puede obtener el punto de funcionamiento

$$H_B = H_r$$

$$47 + 835,7Q - 416667Q^2 = 37 + 71432,69Q^2$$

$$Q = 5,45 \cdot 10^{-3} \frac{m^3}{s}$$

Gráficamente, se adjunta la solución:



Sustituyendo el valor del caudal en cualquiera de las curvas (bomba o resistente), la altura proporcionada será:

$$H = 37 + 71432,69 \cdot 5,45 \cdot 10^{-3^2} = 39,12 \text{ mca}$$

**Apartado f)**

Finalmente, la potencia absorbida por la bomba vendrá definida por la expresión

$$P = \frac{\gamma Q H}{\eta}$$

En este caso la eficiencia de la máquina, para el punto de funcionamiento será:

$$\eta = 17,7 \cdot 10^3 \cdot 5,45 \cdot 10^{-3} - 1,575 \cdot 10^6 \cdot 5,45 \cdot 10^{-3^2} = 49,65\%$$

$$P = \frac{9,81 \cdot 0,00545 \cdot 39,12}{0,4965} = 4,21 \text{ kW}$$

**Problema 4**

Determinar el punto de operación de una bomba que cuando se considera que el fluido es agua, opera con un caudal de 25 l/s y una altura 80 mca, con una eficiencia del 72%.

- a) Estimar el punto de funcionamiento en caso de operar con un fluido newtoniano de  $200 \cdot 10^{-6} \text{ m}^2/\text{s}$  y una densidad de  $950 \text{ kg/m}^3$ .

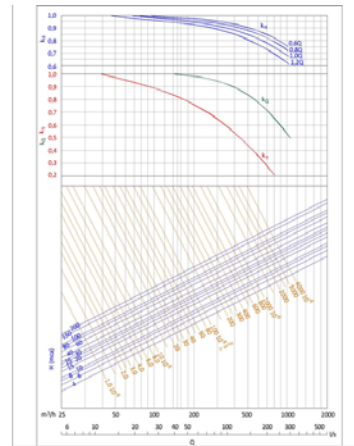
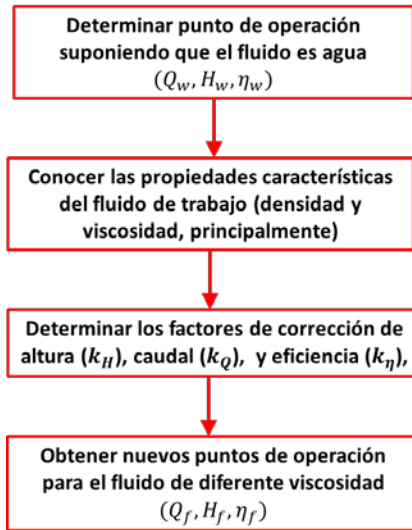
$$Q_f = 23,25 \frac{\text{l}}{\text{s}}; H_f = 72,80 \text{ mcf}; \eta_f = 0,454$$

- b) Determinar la potencia consumida por la bomba  $P_f = 34,78 \cdot 10^3 \text{ W}$
- c) Calcular el incremento de potencia respecto al punto de operación que el fluido sea agua  $\Delta P = 1,434 \text{ W}$
- d) Determinar la nueva ecuación  $Q$ - $H$  de la bomba.  
 $H = 76,48 + 0,2925Q - 0,0185Q^2$

## SOLUCIÓN

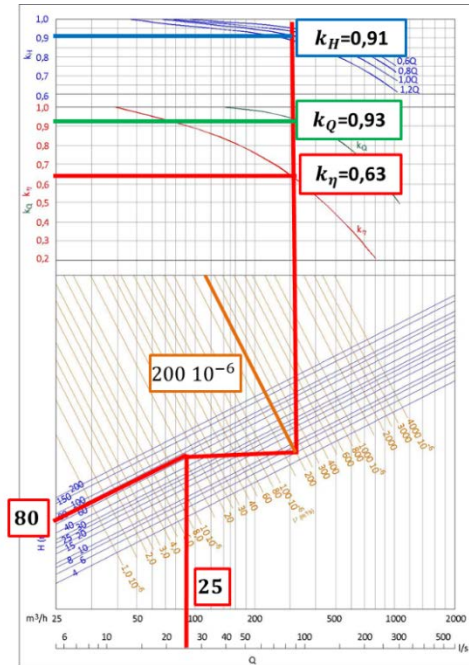
### Apartado a)

En este caso, al conocer el punto de operación de la bomba cuando el fluido es agua, se debe estimar el punto de operación que la máquina tendría con ese fluido. Para ello, nos seguimos de la siguiente metodología



$$\begin{aligned}
 Q_f &= Q_w k_Q \\
 H_f &= H k_H \\
 \eta_f &= \eta_w k_\eta
 \end{aligned}$$

Por tanto, conocido el punto de operación, así como la densidad y viscosidad del fluido, el siguiente paso es estimar los coeficientes de corrección a partir de la gráfica de factores de corrección



Conocidos los coeficientes de corrección, los nuevos puntos de operación de la máquina serán:

$$Q_f = Q_w k_Q = 25 \cdot 0,93 = 23,25 \text{ l/s}$$

$$H_f = H_w k_H = 80 \cdot 0,91 = 72,80 \text{ mca}$$

$$\eta_f = \eta_w k_\eta = 0,72 \cdot 0,63 = 0,454$$

**Apartado b)**

La potencia absorbida por la máquina viene definida por la expresión

$$P_f = \frac{\gamma_f Q_f H_f}{\eta_f} = \frac{950 \cdot 9,81 \cdot 0,02325 \cdot 72,80}{0,454} = 34,78 \cdot 10^3 \text{ w}$$

**Apartado c)**

La potencia absorbida por la máquina, si el fluido fuese agua, en el punto de operación para agua, escriba aquí la ecuación. viene definida por la expresión

$$P_w = \frac{\gamma_w Q_w H_w}{\eta_w} = \frac{1000 \cdot 9,81 \cdot 0,025 \cdot 80}{0,72} = 27,25 \cdot 10^3 \text{ w}$$



El incremento de potencia será igual a

$$\frac{P_f}{P_w} = \frac{34,78 \cdot 10^3}{27,25 \cdot 10^3} = 1,434$$

**Apartado d)**

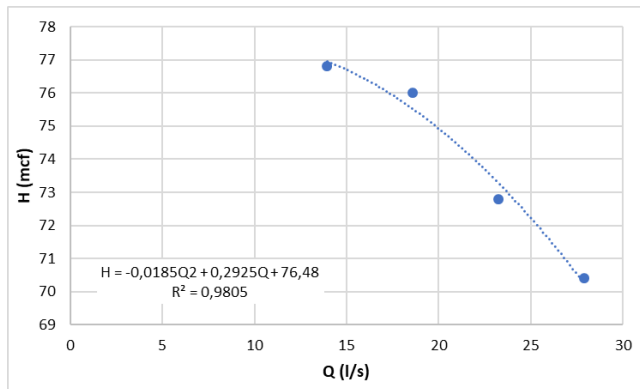
En este caso nos ayudaremos de la siguiente tabla y de la gráfica anterior para obtener los coeficientes para diferentes caudales

$Q_f$	$H_f$
$0,6Q_f$	$H_{f0,6Q} = H_w k_{H,0,6Q}$
$0,8Q_f$	$H_{f0,8Q} = H_w k_{H,0,8Q}$
$Q_f$	$H_{f1Q} = H_w k_{1Q}$
$1,2Q_f$	$H_{f1,2Q} = H_w k_{1,2Q}$

Completando la tabla quedaría

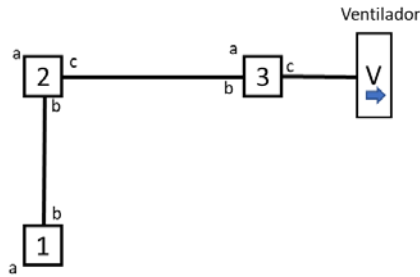
	$Q_f$ (l/s)	$k_f$	$H_f$ (mcf)	
	0,6Q	13,95	0,96	76,8
	0,8Q	18,6	0,95	76
	Q	23,25	0,91	72,8
	1,2Q	27,9	0,88	70,4

Si representamos los puntos anteriores,

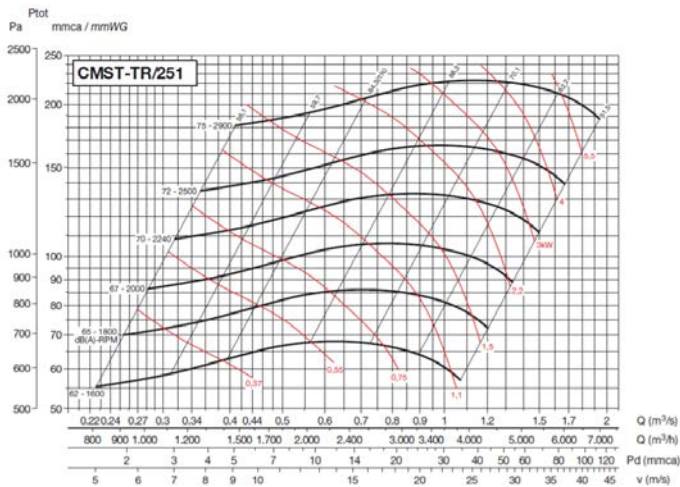


**Problema 5**

Un ventilador extractor opera según el esquema que se muestra en la figura. Está compuesto por tres rejillas idénticas (30x30 cm) que cada una de ellas debe extraer  $0,2 \text{ m}^3/\text{s}$  de acuerdo al criterio de renovación del local. Las conducciones están formadas por tubo helicoidal siendo la línea 12 de 150 mm de diámetro y la línea 23 y 3V de 200 mm. Teniendo en cuenta que el coeficiente de pérdidas de cada rejilla es igual a 80, considerando un factor de fricción de 0,022 y que la longitud de todos los tramos es igual a 12 m (considerando las pérdidas localizadas del tramo).



- a) Seleccionar el ventilador más adecuado CMST-TR/251 2000 rpm
- b) Determinar el punto de funcionamiento del ventilador  
 $P(0,838 \frac{\text{m}^3}{\text{s}}; 106,91 \text{ mmca})$
- c) Determinar la potencia consumida  $P = 1,27 \text{ kW}$



## SOLUCIÓN

### Apartado a)

En este caso, es necesario conocer el caudal y altura que deberá aportar el ventilador. Para ello en primer lugar, se determina el caudal circulante por cada línea suponiendo que el sistema está equilibrado

$$Q_{12} = 0,2 \frac{m^3}{s}$$

$$Q_{23} = 0,4 \frac{m^3}{s}$$

$$Q_{3V} = 0,6 \frac{m^3}{s}$$

Por tanto, el coeficiente resistente de cada una de las líneas será  $R_i = \frac{1,28fL}{\pi^2 g D^5} \frac{mmca}{\left(\frac{m^3}{s}\right)^2}$ , y si se considera el caudal circulante por cada una de ellas

$$h_{r_{12}} = \frac{1,280,02212}{\pi^2 g 0,15^5} 0,2^2 = 344,71 0,2^2 = 13,79 mmca$$

$$h_{r_{23}} = \frac{1,280,02212}{\pi^2 g 0,2^5} 0,4^2 = 81,80 0,4^2 = 13,09 mmca$$

$$h_{r_{3V}} = \frac{1,280,02212}{\pi^2 g 0,2^5} 0,6^2 = 81,80 0,6^2 = 29,45 mmca$$

La pérdida de carga en la rejilla será igual a

$$h_{s_{1a}} = 1,2 n \frac{V^2}{2g}$$

La velocidad en la rejilla será igual a

$$V = \frac{Q}{S} = \frac{0,2}{0,3^2} = 2,22 m/s$$

Por tanto, las pérdidas serán igual a

$$h_{s_{1a}} = 1,280 \frac{2,22^2}{2g} = 24,11 mmca$$

En este caso, suponiendo que todas las rejillas y salida del ventilador se encuentran a la misma cota

$$1,2z_{rej_{1a}} + \frac{1,2P_{1a}}{\gamma} + \frac{1,2V_{1a}^2}{2g} + H_V$$

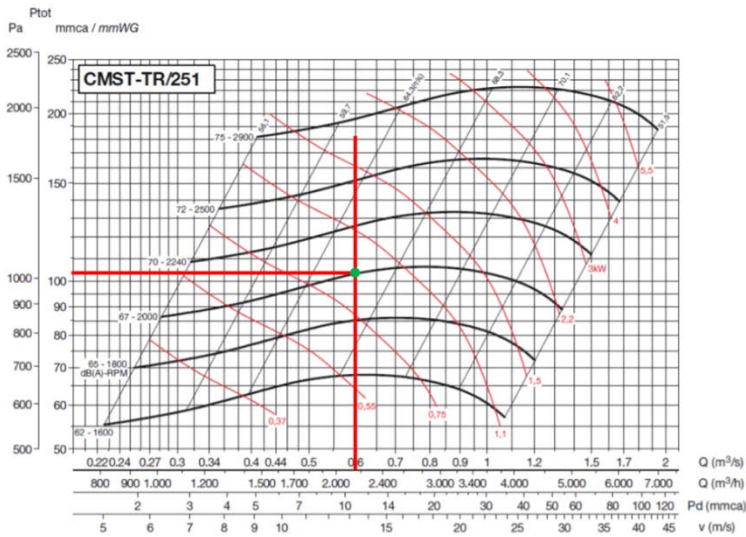
$$= 1,2z_{V_b} + \frac{1,2P_{V_b}}{\gamma} + \frac{1,2V_{V_b}^2}{2g} + h_{rej_{1a}} + h_{r_{12}} + h_{r_{23}} + h_{r_{3V}}$$

De todos los términos, falta por conocer la altura dinámica del ventilador

$$V_V = \frac{Q}{\frac{\pi D^2}{4}} = \frac{0,6}{\frac{\pi 0,2^2}{4}} = 19,11 \text{ m/s}$$

$$H_V = \frac{1,2 \cdot 19,11^2}{2g} + 24,11 + 13,79 + 13,09 + 29,45 = 102,77 \text{ mmca}$$

Por tanto, el ventilador deberá operar en el punto  $0,6 \text{ m}^3/\text{s}$  y  $102,77 \text{ mmca}$ . De los propuestos se selecciona CMST-TR/251 a 2000 rpm



El ventilador tiene una curva que puede aproximarse a la expresión

$$H \text{ (mmca)} = 46,17 + 147,19Q - 89,16Q^2 \rightarrow Q \left( \frac{\text{m}^3}{\text{s}} \right), \text{ valido para } Q > 0,3$$

**Apartado b)**

Para determinar el punto de funcionamiento del sistema es necesario calcular la curva resistente de la instalación. Para ello, se determinan los coeficientes resistentes de las rejillas y tramos

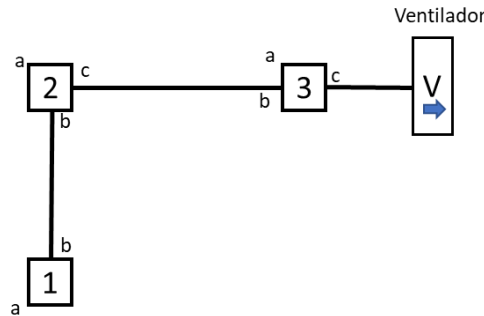
$$\text{Rejilla} \quad R_{rej} = \frac{1,2 \frac{80}{2g} Q^2}{0,3^2} = 54,36 Q^2$$

$$\text{Tramo 12} \quad R_{12} = 344,71 Q^2$$

$$\text{Tramo 23} \quad R_{23} = 81,80 Q^2$$

$$\text{Tramo 3V} \quad R_{3V} = 81,80 Q^2$$

Teniendo en cuenta el esquema del sistema de ventilación



$$R_{2b} = R_{1a} + R_{12} = 399,07 Q^2$$

$$R_{2c} = \frac{1}{\left(\frac{1}{\sqrt{R_{2b}}} + \frac{1}{\sqrt{R_{2a=rej}}}\right)^2} = \frac{1}{\left(\frac{1}{\sqrt{399,07}} + \frac{1}{\sqrt{54,36}}\right)^2} = 29,01 Q^2$$

$$R_{3b} = R_{2c} + R_{23} = 29,01 + 81,80 = 110,81 Q^2$$

$$R_{3c} = \frac{1}{\left(\frac{1}{\sqrt{R_{3b}}} + \frac{1}{\sqrt{R_{3a=rej}}}\right)^2} = \frac{1}{\left(\frac{1}{\sqrt{110,81}} + \frac{1}{\sqrt{54,36}}\right)^2} = 18,80$$

$$R_V = R_{3c} + R_{3V} = 18,80 + 81,80 = 100,6$$

$$R_{Total} = R_V + R_{dinámica} = 100,6 + \frac{1}{2g \left(\frac{\pi 0,2^2}{4}\right)^2} = 100,6 + 51,6 = 152,24$$

Por tanto, el punto de funcionamiento será

$$46,17 + 147,19Q - 89,16Q^2 = 152,24Q^2$$

$$Q = 0,838 \frac{m^3}{s}$$

La altura aportada por el ventilador sería

$$46,17 + 147,19 \cdot 0,838 - 89,16 \cdot 0,838^2 = 106,91 \text{ mmca}$$

Este punto de operación provocaría que el sistema estuviese desequilibrado y que cada rejilla extrajese un caudal diferente. Para solucionarlo, habría que equilibrar el sistema que no es objeto de este problema.

***Apartado c)***

La potencia del ventilador será igual, considerando una eficiencia (obtenida de la gráfica del ventilador) de 0,69,

$$P = \frac{9,81 \cdot 0,10690,838}{0,69} = 1,27 \text{ kW}$$

# Capítulo 6

## Regulación de bombas rotodinámicas






### 6.1 Resultados de aprendizaje

El sexto capítulo se aborda la regulación de la curva motriz, cuando el punto de funcionamiento no coincide con el deseado. En este caso se incluyen 10 ejercicios resueltos completos en cuanto a contenido, con diferentes apartados, que permitirán al estudiante adquirir los resultados de aprendizaje establecidos pudiendo aplicar las leyes de semejanza restringida para cambio de velocidad y geometría, así como las relaciones de los triángulos de velocidades para las consideraciones. Los resultados de aprendizaje son:

- Determinar la velocidad de giro necesaria para establecer un punto de funcionamiento
- Estimar la relación de velocidad teniendo en cuenta que se quiere operar en el punto de máxima eficiencia, teniendo en cuenta la curva resistente de la instalación
- Determinar el cambio de geometría para obtener un punto de funcionamiento deseado.
- Definir el recorte de rodete clásico y por la norma ISO/DIS9906

## **6.2 Objetos de aprendizaje de ayuda para la adquisición de los resultados de aprendizaje**

A continuación, se adjuntan los objetos de aprendizaje que pueden ser de utilidad para alcanzar los resultados de aprendizaje establecidos en el apartado anterior.

<b>POLIMEDIA</b>	<b>LINK</b>	<b>CÓDIGOS QR</b>
Regulación de máquinas hidráulicas. Principios fundamentales	<a href="http://hdl.handle.net/10251/98842">http://hdl.handle.net/10251/98842</a>	
Cambio de la curva motriz al cambiar la velocidad de rotación	<a href="http://hdl.handle.net/10251/100613">http://hdl.handle.net/10251/100613</a>	
Cambio de la curva motriz en máquinas hidráulicas al variar la geometría	<a href="http://hdl.handle.net/10251/100614">http://hdl.handle.net/10251/100614</a>	
Cambio de la curva motriz máquinas hidráulicas al torneear el rodete	<a href="http://hdl.handle.net/10251/100615">http://hdl.handle.net/10251/100615</a>	
Comparativa en la regulación de la curva motriz en máquinas hidráulicas	<a href="http://hdl.handle.net/10251/100621">http://hdl.handle.net/10251/100621</a>	

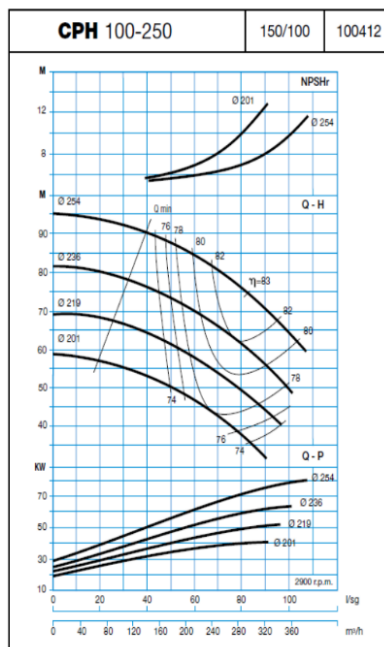


### 6.3 Problemas

#### Problema 1

Considerando un sistema cuya curva resistente está definida por  $H_r = 57 + 959,02Q^2$ , y la bomba seleccionada es CPH 100 – 250 Ø254, determinar:

- Determinar el punto de funcionamiento para tal situación  $Q = 0,09809 \frac{m^3}{s}$
- Si la bomba tiene instalado un variador de frecuencia y se fija una velocidad de giro de 2700 rpm. Representar gráficamente la curva de la bomba a este nuevo régimen (obtener al menos 8 puntos)  
 $H_B = 82,281 + 12,962Q - 3125Q^2$
- Determinar el punto de funcionamiento para esta nueva situación.  
 $Q = 0,08028 \frac{m^3}{s}$
- Obtener las expresiones de las parábolas de congruencia para los rendimientos 80, 82 y 83 (En total 5 parábolas).
- ¿Cuál es la potencia consumida en el punto de funcionamiento de la bomba a régimen de giro nominal?  $P_{abs} = \frac{9,81 \cdot 0,09809 \cdot 66,23}{0,8140} = 78,29 \text{ kw}$
- Si se desea bombear 90 l/s, ¿a qué velocidad girará la bomba?  $n = 2801 \text{ rpm}$

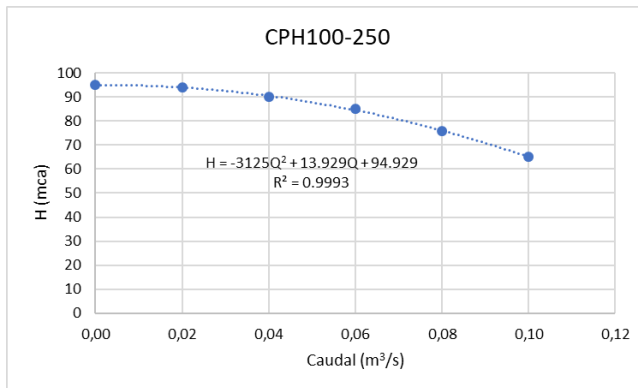


## SOLUCIÓN

### Apartado a)

En este caso el modelo será CPH 100 – 250 Ø254. Si se obtienen diferentes puntos de la curva de la gráfica, (ver tabla), se puede obtener la curva de regresión de segundo grado

Q	H <sub>2900</sub>
m <sup>3</sup> /s	mca
0,00	95
0,02	94
0,04	90
0,06	85
0,08	76
0,10	65
0,12	52



Igualando la curva de la bomba, a la curva resistente se puede obtener los puntos de funcionamiento

$$H_B = H_r$$

$$-3125Q^2 + 13,923Q + 94,929 = 55 + 959,02Q^2$$

$$Q = 0,09809 \frac{m^3}{s}$$

**Apartado b)**

Para la nueva situación de giro de 2700 rpm, la nueva curva vendrá definida por la expresión:

$$H_B = \alpha^2 A + \alpha BQ + CQ^2$$

En este caso la relación de velocidad ( $\alpha$ ) es:

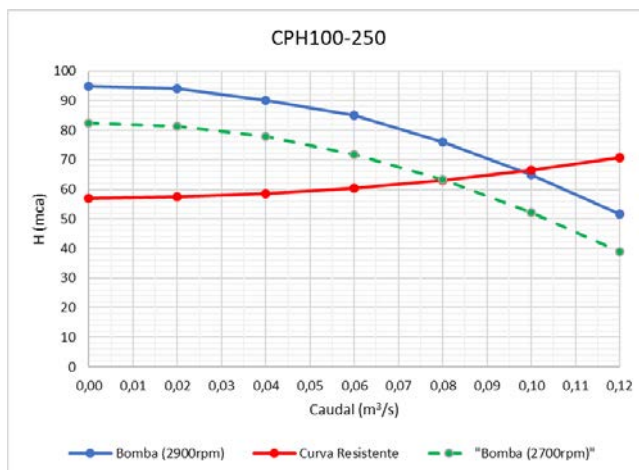
$$\alpha = \frac{2700}{2900} = 0,931$$

Por tanto, la nueva ecuación de la bomba será:

$$H_B = 0,931^2 94,929 + 0,931 13,923Q - 3125Q^2$$

$$H_B = 82,281 + 12,962Q - 3125Q^2$$

Q	H <sub>2900</sub>	H <sub>2700</sub>
m <sup>3</sup> /s	mca	mca
0,00	95	94,929
0,02	94	93,957
0,04	90	90,486
0,06	85	84,514
0,08	76	76,043
0,10	65	65,071
0,12	52	51,6



**Apartado c)**

El nuevo punto de funcionamiento es:  $Q = 0,08028 \frac{m^3}{s}$

**Apartado d)**

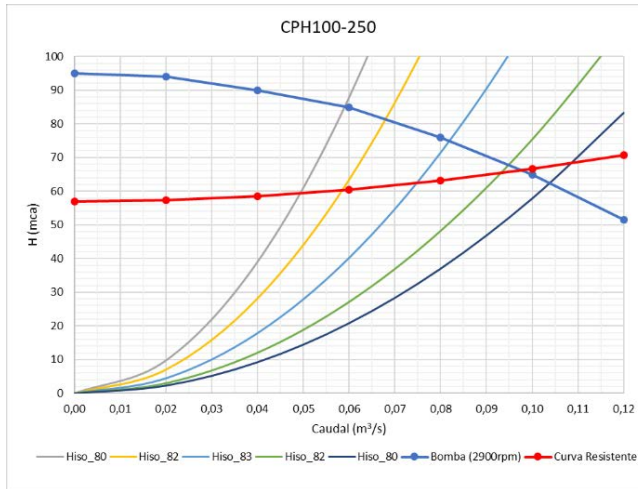
Las curvas de isorrendimiento vienen definidas por la expresión:

$$H_{congruencia} = \frac{H_0}{Q_0^2} Q^2$$

Para cada uno de los rendimientos del enunciado, se obtienen los valores de caudal y altura:

H (mca)	Q (m <sup>3</sup> /s)	Eficiencia (%)	H <sub>0</sub> /Q <sub>0</sub> <sup>2</sup>
84,87	0,059	80	24380,93
81,43	0,068	82	17610,29
75,06	0,082	83	11163
68,05	0,095	82	7540,166
62,58	0,104	80	5785,873

Gráficamente, las parábolas de congruencias serán:



**Apartado e)**

La potencia consumida vendrá definida por la expresión:

$$P_{abs} = \frac{\gamma QH}{\eta}$$

Teniendo en cuenta que el punto de funcionamiento es: 0,09809 m<sup>3</sup>/s, 66,23 mca, y el rendimiento para ese valor de caudal viene definido por la expresión:

$\eta = -6002,7Q^2 + 978,42Q + 43,184$  para el rango de caudales entre 0,059 y 0,104 m<sup>3</sup>/s. (Recordad que la expresión genérica del rendimiento para todo rango de caudal no tiene término independiente)

En este caso, para 0,09809 m<sup>3</sup>/s,  $\eta = 81,40\%$

Por tanto,

$$P_{abs} = \frac{9,81 \cdot 0,09809 \cdot 66,23}{0,8140} = 78,29 \text{ kW}$$

**Apartado f)**

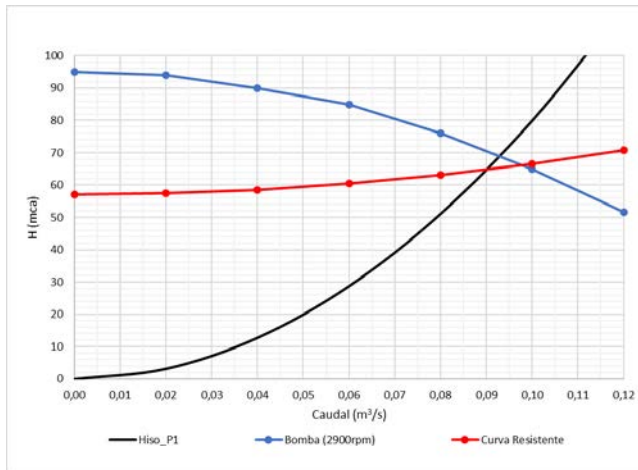
En este caso se debe reducir la velocidad de giro como consecuencia que, para su régimen nominal, el caudal es superior al deseado. En este caso, el punto de funcionamiento requerido es 90 l/s. Para este caudal, se requiere una altura manométrica igual a:

$$H_r = 57 + 959,02Q^2 = 64,77 \text{ mca}$$

Por tanto, la curva de congruencia deberá contener al punto de funcionamiento deseado P<sub>1</sub> (0,09, 64,77), su curva será:

$$H_{P_1} = \frac{64,77}{0,09^2} Q^2 = 7996,30Q^2$$

Gráficamente,



Por tanto, el punto P1 será punto homólogo al punto P2 (resultante de la intersección entre  $H_{iso\_P1}$  y  $H_{bomba}$ ). P2 se obtiene

$$H_{P1} = H_{bomba}$$

$$7996,30Q^2 = -3125Q^2 + 13,923Q + 94,929$$

$$Q_{P2} = 0,09317 \frac{m^3}{s}$$

La altura de P2 será, aplicando  $Q_{P2}$  en  $H_{P1}$  o  $H_{bomba}$ .  $H_{P2} = 69,19 \text{ mca}$

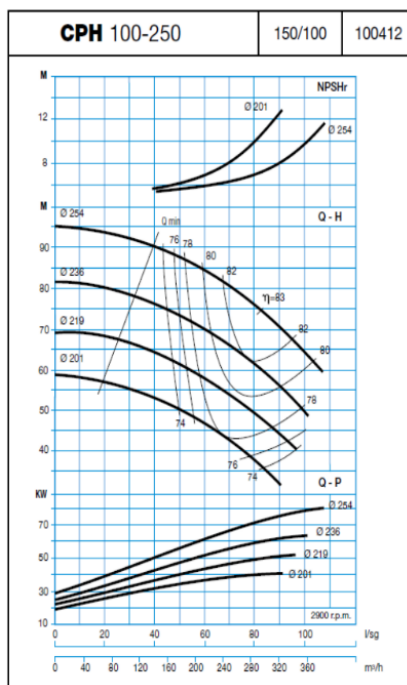
Una vez conocido P2, como P1 y P2 son homólogos, se puede determinar la relación de velocidad

$$\alpha = \frac{Q_{P1}}{Q_{P2}} = \sqrt{\frac{H_{P1}^2}{H_{P2}^2}} = \frac{0,09}{0,09317} = 0,966$$

**Problema 2**

Considerando un sistema cuya curva resistente está definida por  $H_r = 60 + 1752Q^2$ , y teniendo en cuenta las bombas que se adjuntan, se pide:

- a) Seleccionar la bomba que más se ajuste para operar con un caudal de 58 l/s  
CPH 100 – 250φ236
- b) Determinar el punto de funcionamiento para la situación de régimen nominal  
 $Q = 0,06703 \frac{m^3}{s}$
- c) Establecer la potencia consumida en ese punto de funcionamiento  
 $P = 55,05 \text{ kw}$
- d) Determinar el caudal de funcionamiento de la instalación para que la bomba opere en su punto de máxima eficiencia.  
 $Q = 0,07994 \text{ m}^3/\text{s} ; H = 71,19 \text{ mca}$
- e) Definir la velocidad de giro de la bomba para el apartado anterior, así como las nuevas curvas de motriz y eficiencia  
 $n = 3047 \text{ rpm. } H_B = 90,65 - 72,08Q - 2142,9Q^2$   
 $\eta(\%) = 34,1 + 1191,95Q - 7454,4Q^2$



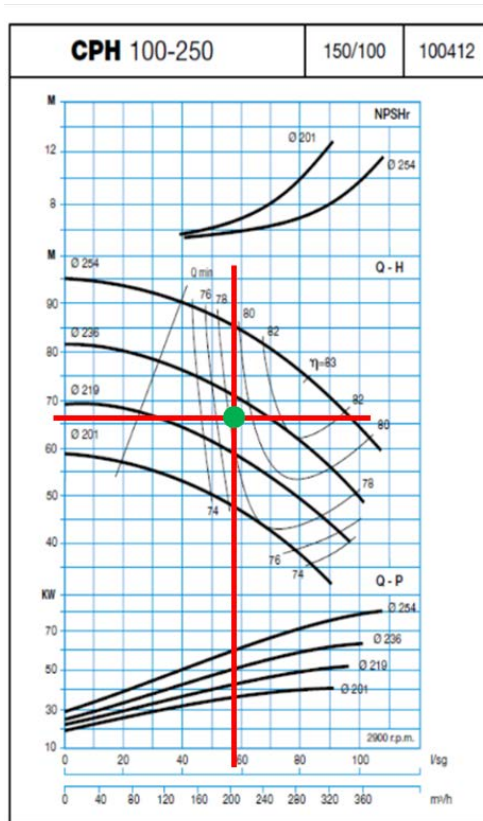
## SOLUCIÓN

### Apartado a)

Dada la curva resistente de la instalación, la altura necesaria para un caudal de 58 l/s, sería

$$H = 60 + 1752 \cdot 0,058^2 = 65,89 \text{ mca}$$

Por tanto, si se comprueba en la gráfica de bombas disponibles, bomba seleccionada sería el modelo *CPH 100 – 250*  $\phi$ 236





**Apartado b)**

Igualando la curva de la bomba, a la curva resistente se puede obtener los puntos de funcionamiento. Por tanto, se debe obtener la curva de la bomba para el modelo seleccionado

MODELO	R236
Q (m <sup>3</sup> /s)	H (mca)
0	82
0,02	80
0,04	76
0,06	70
0,08	63

Ajustando por regresión, la ecuación que define la curva motriz de la bomba sería

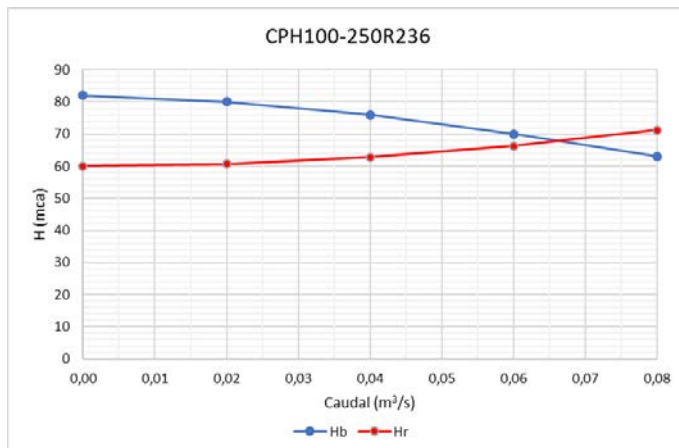
$$H_B = 82,1 - 68,6Q - 2142,9Q^2$$

$$H_B = H_r$$

$$82,1 - 68,6Q - 2142,9Q^2 = 60 + 1752Q^2$$

$$Q = 0,06703 \frac{m^3}{s}$$

Gráficamente se puede observar en la siguiente figura



**Apartado c)**

Para determinar la potencia es necesario conocer la curva de eficiencia. Para ello, para la bomba seleccionada, se pueden obtener los siguientes puntos

Q (m <sup>3</sup> /s)	Eficiencia (%)
0,045	74
0,05	76
0,055	78
0,062	80
0,079	82
0,09	80

Estos puntos pueden ajustarse a la ecuación

$$\eta(\%) = D + FQ + EQ^2$$

Utilizando los datos obtenidos de la tabla

$$\eta(\%) = 34,1 + 1252Q - 8231Q^2 \rightarrow [0,045 < Q < 0,09 \frac{m^3}{s}]$$

Por tanto, para el caudal de funcionamiento, la eficiencia es igual a

$$\eta(\%) = 34,1 + 1252,5 \cdot 0,06703 - 82310,06703^2 = 81,07\%$$

Por tanto, la potencia absorbida por la máquina,

$$P = \frac{\gamma QH}{\eta} = \frac{9,81 \cdot 0,06703 \cdot 67,87}{0,8107} = 55,05 \text{ kw}$$

**Apartado d)**

En primer lugar, debe determinarse el punto de máxima eficiencia, para ello se obtiene el máximo de la función

$$\frac{d\eta}{dQ} = 0$$

$$1252 - 16462Q = 0 \rightarrow Q_0 = 0,07608 \frac{m^3}{s}$$

Aplicando la ecuación de la curva motriz de la bomba, la altura ( $H_0$ ) será

$$H_0 = 82,1 - 68,6 \cdot 0,07608 - 2142,9 \cdot 0,07608^2 = 64,48 \text{ mca}$$

Para ese caudal, la eficiencia es igual a

$$\eta(\%) = 34,1 + 1252,5 \cdot 0,07608 - 82310,07608^2 = 81,74\%$$

Si se quiere conocer el punto de funcionamiento operando a máxima eficiencia, se debe trazar la parábola de congruencia que pasa por el punto  $P_0$

$$H_{PC} = \frac{H_0}{Q_0^2} Q^2 = \frac{64,84}{0,07608^2} Q^2 = 11139 Q^2$$

Igualando la parábola de congruencia ( $H_{PC}$ ) y la curva resistente ( $H_r$ ), se obtiene el punto de funcionamiento de la instalación

$$11139 Q^2 = 60 + 1752 Q^2$$

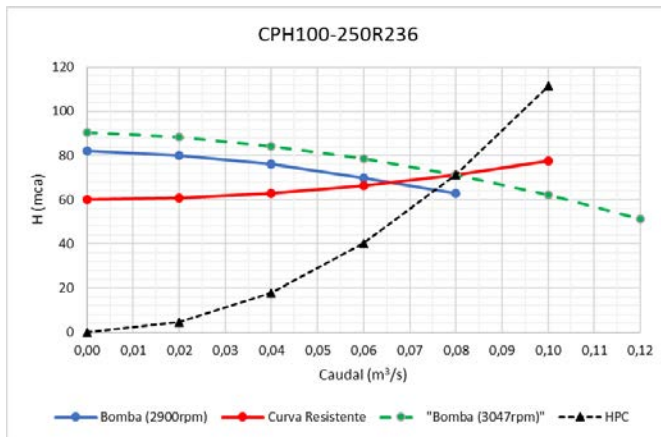
Resolviendo  $Q = 0,07994 \text{ m}^3/\text{s}$  siendo la altura  $H = 71,19 \text{ mca}$

#### Apartado e)

Por tanto, la velocidad de giro de la máquina será

$$\alpha = \frac{Q}{Q_0} = \frac{0,07994}{0,07608} = 1,0508 \rightarrow n = 1,0508 \cdot 2900 = 3047 \text{ rpm}$$

En este caso, se deberá incrementar la velocidad de giro de la máquina. En la siguiente gráfica se observa la solución gráfica del problema



La curva de la bomba girando a 3047 rpm vendrá definida por la expresión

$$H_B = 1,0508^2 82,1 - 1,0508 \cdot 68,6Q - 2142,9Q^2$$

$$H_B = 90,65 - 72,08Q - 2142,9Q^2$$

La curva de rendimiento de la bomba, para la nueva situación de giro, vendrá definida por la expresión

$$\eta(\%) = 34,1 + \frac{1252Q}{1,0508} - \frac{8231Q^2}{1,0508^2}$$

$$\eta(\%) = 34,1 + 1191,95Q - 7454,4Q^2$$

**Problema 3**

En un sistema de impulsión se dispone de una bomba centrífuga que viene definida por las siguientes curvas

$$H_b(\text{mca}) = 80 - 2000Q^2 \quad (Q \text{ en } \frac{\text{m}^3}{\text{s}})$$

$$\eta (\%) = 1750Q - 10500Q^2$$

El sistema debe abastecer a un sistema a la demanda en una industria. Los puntos de funcionamiento son

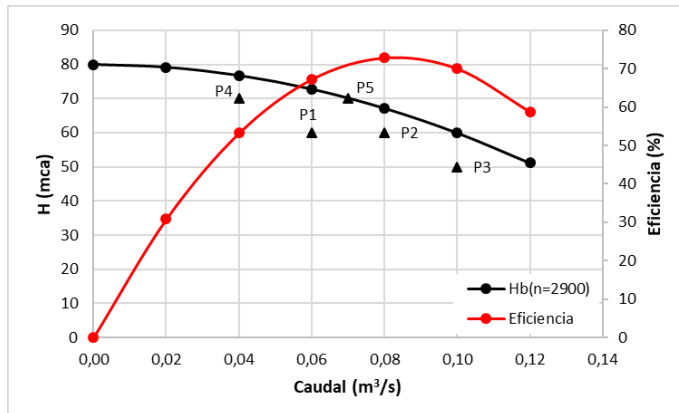
Punto	Q (m <sup>3</sup> /s)	H (mca)
P1	0,06	60
P2	0,08	60
P3	0,10	50
P4	0,04	70
P5	0,07	70,2

Conocidos los puntos de funcionamiento del sistema, determinar la velocidad de giro de la máquina para satisfacerlos, así como la potencia consumida en cada uno de ellos.

	<b>n (rpm)</b>
P1	2659,3
P2	2766,6
P3	2711,5
P4	2775,3

**SOLUCIÓN****Apartado a)**

En este caso, se conocen los puntos de funcionamiento deseados, que si se representan gráficamente se observa que no coinciden con la altura aportada por la bomba tal y como muestra la siguiente figura.



No obstante, analíticamente, se puede comprobar, determinando para cada caudal dado la altura aportada por la bomba, tal y como muestra la siguiente tabla.

Punto	Q (m³/s)	H (mca)	Hb (mca)
P1	0,06	60	72,8
P2	0,08	60	67,2
P3	0,10	50	60
P4	0,04	70	76,8
P5	0,07	70,2	70,2

Se observa que excepto el punto P5 el resto de puntos no coinciden con la curva motriz, por tanto, se deberá regular la velocidad para adecuar la curva al punto de operación.

La metodología a aplicar en los cuatro puntos es idéntica siendo

- 1) Determinar curva de congruencia  $H_{PCi}$  que pasa por el punto requerido. La parábola de congruencia vendrá definida por la expresión:

$$H_{PCi} = \frac{H_i}{Q_i^2} Q^2$$

- 2) Determinar el punto de intersección ( $P_{PCH_b}$ ) entre  $H_{PC_i}$  y  $H_b$ . Para ello se iguala la curva motriz de la bomba con la parábola de congruencia, obteniendo el caudal. Sustituyendo en cualquiera de las expresiones se obtiene la altura.

$$H_b = H_{PC_i}$$

- 3) Determinar  $\alpha = \frac{Q_i}{Q_{PCH_{b_i}}}$

- 4) Determinar la nueva expresión de la curva de la bomba y de eficiencia mediante las expresiones

$$H_{b_{n_i}} = \alpha^2 A + \alpha B Q + C Q^2$$

$$\eta_{n_i} = \frac{E}{\alpha} Q + \frac{F}{\alpha^2} Q^2$$

- 5) Determinar la potencia consumida

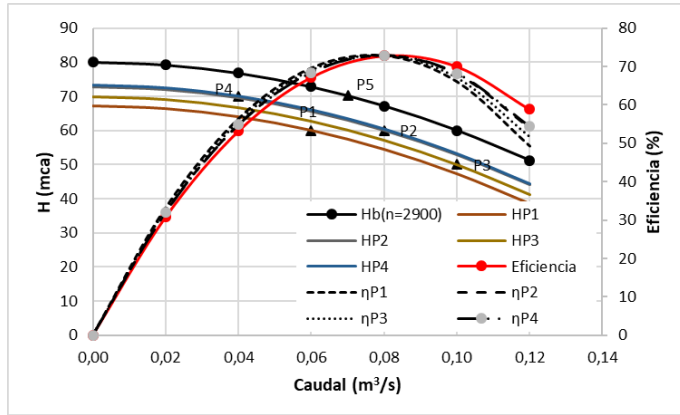
$$P = \frac{\gamma Q H_{b_{n_i}}}{\eta_{n_i}}$$

Los resultados se muestran en la siguiente tabla

	Q	H	Intersección PC y H <sub>b</sub>				
			$\frac{H_i}{Q_i^2}$	$Q_{PCH_b}$	$H_{PCH_b}$	$\alpha$	n (rpm)
P1	0,06	60	16667	0,0654	71,43	0,917	2659,3
P2	0,08	60	9375	0,0839	65,93	0,954	2766,6
P3	0,1	50	5000	0,1069	57,14	0,935	2711,5
P4	0,04	70	43750	0,0418	76,5	0,957	2775,3

	Coeficientes Curva Motriz			Coeficientes Eficiencia		$\eta$ (%)	P (kW)	$C_E$ $\frac{kwh}{m^3}$
	$A_\alpha$	$B_\alpha$	$C_\alpha$	$E_\alpha$	$F_\alpha$			
P1	67,27	0	-2000	1908,4	-12486,78	69,55	50,78	0,235
P2	72,81	0	-2000	1834,38	-11536,99	72,91	64,58	0,224
P3	69,94	0	-2000	1871,66	-12010,64	67,06	73,14	0,203
P4	73,27	0	-2000	1828,63	-11464,77	54,8	50,12	0,348

Gráficamente, se representa la solución



#### Problema 4

Se pretende instalar un sistema de bombeo que abastece una inyección presurizada (A). El equipo de bombeo capta las aguas de una planta potabilizadora (0). El punto de origen se toma un depósito abierto a la atmósfera cuya cota geométrica de la lámina de agua es 10 msnm. El punto de inyección (A) se encuentra a la cota 23 msnm y se debe garantizar una presión mínima de 55 mca. El sistema está unido por una conducción de aspiración de DN500mm, cuyo factor de fricción es 0,017 y su longitud 50 m. Esta conducción tiene instalados en ella un filtro de malla ( $k=1$ ), cuatro codos de  $32^\circ$  ( $k=0,74$  cada uno) y una embocadura de DN250 ( $k=1,2$ ). La conducción de impulsión está formada por una conducción telescópica de tres diámetros diferentes. El tramo 1 de DN400, longitud 1600 m y  $f=0,018$ . El tramo 2 cuyo diámetro es 350 mm, longitud 850m y  $f=0,019$ . Finalmente, el tramo III está conformado por un diámetro de 300 mm, longitud 500m y un factor de fricción de 0,02. El tramo 1 presenta un valor de pérdidas singulares estimado en un 15% sus pérdidas por fricción, El tramo 2 tiene un coeficiente de pérdidas igual a  $80 \frac{mca}{\left(\frac{m^3}{s}\right)^2}$ . Finalmente, el tramo 3 se han evaluado las pérdidas singulares con una longitud equivalente de 50 m. El equipo seleccionado tiene una curva definida por la expresión  $H_B = 90 + 100Q - 3000Q^2$  ( $mca, \frac{m^3}{s}$ ). Determinar

- a) Determinar el punto de funcionamiento para tal situación

$$Q = 0,0876 \frac{m^3}{s}$$

- b) Si se considera aplicar un cambio de geometría para trabajar en el punto de máximo rendimiento. ¿Cuál será la nueva relación  $\lambda$ ? La expresión del rendimiento viene definida por el polinomio  $\eta (\%) = 1500Q - 8000Q^2$   
 $\lambda = 1,043$



**SOLUCIÓN**

El hecho de determinar el punto de funcionamiento, obliga a conocer la curva resistente de la instalación. Por tanto, la curva resistente viene definida por la expresión:

$$H_R = z_B + \frac{P_B}{\gamma} + \frac{V_B^2}{2g} - \left( z_A + \frac{P_A}{\gamma} + \frac{V_A^2}{2g} \right) + \sum \frac{8fLQ^2}{\pi^2 g D^5} + \sum h_s$$

Para el caso de estudio, se disponen cuatro conducciones (una de aspiración y tres conectadas en serie en la impulsión) y se da información de las pérdidas singulares de diferentes formas.

Los resultados de pérdidas de fricción aplicando la ecuación de Darcy-Weisbach son:

TRAMO	D (m)	f	L (m)	h <sub>r</sub> (mca)
Aspiración	0,5	0,017	50	2,247Q <sup>2</sup>
Impulsión_1	0,4	0,018	1600	232,388Q <sup>2</sup>
Impulsión_2	0,35	0,019	850	254,07Q <sup>2</sup>
Impulsión_3	0,3	0,02	500	340,028Q <sup>2</sup>

En el caso de las pérdidas singulares, estas vienen definidas a continuación:

*Pérdidas singulares en la aspiración:*

$$h_{s_{\text{aspiración}}} = \frac{81}{\pi^2 g 0,5^4} Q^2 + 4 \frac{80,72}{\pi^2 g 0,5^4} Q^2 + \frac{81,2}{\pi^2 g 0,25^4} Q^2 = 30,512Q^2$$

*Pérdidas impulsión Tramo 1*

$$h_{s_{\text{Impul}_1}} = 0,15 h_{r_{\text{tramo1}}} = 0,15 \cdot 232,388 = 34,858Q^2$$

*Pérdidas impulsión Tramo 2*

$$h_{s_{\text{Impul}_2}} = 80Q^2$$

*Pérdidas impulsión Tramo 3*

$$h_{s_{\text{Impul}_3}} = \frac{8f_e L_e Q^2}{\pi^2 g D^5} = \frac{80,0250Q^2}{\pi^2 g 0,3^5} = 34,003Q^2$$

$$H_R = 23 + 55 + \approx 0 - (10 + 0 + \approx 0) + 828,733Q^2 + 30,512Q^2 + 34,858Q^2 + 80Q^2 + 34,003Q^2 = 68 + 1008,16Q^2$$

Conocida la ecuación de la curva  $HvsQ$  de la bomba,  $H_B = 90 + 100Q - 3000Q^2$ , el punto de funcionamiento es

$$H_R = H_B$$

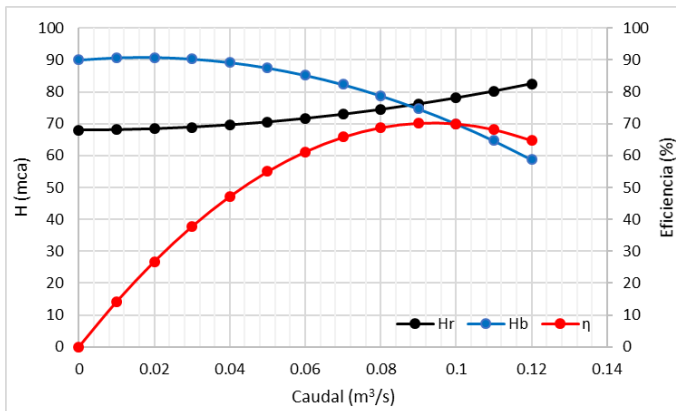
$$68 + 1008,16Q^2 = 90 + 100Q - 3000Q^2$$

$$Q = 0,0876 \frac{m^3}{s}$$

**Apartado b)**

El hecho de conocer la relación de semejanza por cambio de geometría para operar en el máximo rendimiento teniendo en cuenta la instalación, obliga a conocer cuál es caudal en que la bomba opera al máximo rendimiento ( $P_{BEP}$ ). Conocido ese valor, habrá que determinar el punto de homólogo a  $P_{BEP}$  que corta con la curva resistente ( $P_2$ ). Por lo tanto, se debe trazar la curva de congruencia que pasa por  $P_{BEP}$  y obtener  $P_2$ .

El primer paso es conocer el caudal para el cual la bomba opera a su máximo rendimiento



$$\frac{d\eta}{dQ} = 0$$

$$1500 - 16000Q = 0 \rightarrow Q = \frac{1500}{16000} = 0,09375 \frac{m^3}{s}$$

Se puede comprobar que el caudal de máximo rendimiento no es el punto de funcionamiento de la bomba. En este caso, BEP será (0,09375 m³/s; 73 mca), para el cual tiene un rendimiento del 70,31%.

La curva de congruencia por cambio de geometría viene definida por la expresión:

$$H_{cong} = \frac{H_{BEP}}{Q_{BEP}^3} Q^2 = \frac{73}{0,09375^3} Q^2 = 353,733 Q^2$$

En la figura siguiente puede observarse la curva de congruencia y la intersección del punto 2 (línea negra y amarilla). El valor de dicho punto es

$$H_{cong} = H_R$$

$$353,733 Q^2 = 68 + 1008,16 Q^2 \rightarrow Q = 0,10635 \frac{m^3}{s}$$

Considerando la ley de semejanza:

$$\lambda = \sqrt[3]{\frac{Q_2}{Q_{BEP}}} = \sqrt[3]{\frac{0,10635}{0,09375}} = 1,043$$

### Problema 5

Se pretende instalar un sistema de bombeo que suministre el volumen necesario a un depósito de riego (A). El equipo de bombeo capta las aguas de una acequia (0) cuya cota geométrica de la lámina de agua es 5 msnm. El punto de inyección (A) se encuentra a la cota 67 msnm. El sistema está unido por una conducción de aspiración de DN400mm, cuyo factor de fricción es 0,015 y su longitud 40 m. Esta conducción tiene instalados en ella un filtro de malla ( $k=2$ ), tres codos de  $36^\circ$  ( $k=0,79$  cada uno) y una embocadura de DN250 ( $k=1,2$ ). La conducción de impulsión está formada por una conducción telescópica de tres diámetros diferentes. El tramo I de DN400, longitud 1500 m y  $f=0,018$ . El tramo II cuyo diámetro es 350 mm, longitud 950 m y  $f=0,019$ . Finalmente, el tramo III está conformado por un diámetro de 250 mm, longitud 500m y un factor de fricción de 0,02. El tramo I presenta un valor de pérdidas singulares estimado en un 20% sus pérdidas por fricción, El tramo II tiene un coeficiente de pérdidas igual a  $80 \frac{mca}{(\frac{m^3}{s})^2}$ . Finalmente, el tramo III se han evaluado las pérdidas singulares con una longitud equivalente de 5 m. El equipo seleccionado tiene una curva definida por la expresión

$$H_B = 82,1 - 68,6Q - 2142,9Q^2 \left( mca, \frac{m^3}{s} \right)$$

$$\eta(\%) = 1700Q - 9450Q^2$$

Determinar

- Determinar el punto de funcionamiento para tal situación  
 $Q = 0,0653 \frac{m^3}{s}; H = 68,49 \text{ mca}$
- Si se considera aplicar un cambio de geometría para trabajar a 70 l/s.  
¿Cuál será la nueva relación  $\lambda$ ?  
 $\lambda = 1,013$
- Determinar la potencia para la situación anterior  
 $P = 66,60 \text{ kW}$

**SOLUCIÓN**

El hecho de determinar el punto de funcionamiento, obliga a conocer la curva resistente de la instalación. Por tanto, la curva resistente viene definida por la expresión:

$$H_R = z_B + \frac{P_B}{\gamma} + \frac{V_B^2}{2g} - \left( z_A + \frac{P_A}{\gamma} + \frac{V_A^2}{2g} \right) + \sum \frac{8fLQ^2}{\pi^2 g D^5} + \sum h_s$$

Para el caso de estudio, se disponen cuatro conducciones (una de aspiración y tres conectadas en serie en la impulsión) y se da información de las pérdidas singulares de diferentes formas.

Los resultados de pérdidas de fricción aplicando la ecuación de Darcy-Weisbach son:

TRAMO	D (m)	f	L (m)	hr (mca)
Aspiración	0,4	0,015	40	4,841
Impulsión_1	0,4	0,018	1500	217,864
Impulsión_2	0,35	0,019	950	283,961
Impulsión_3	0,25	0,02	500	846,099

En el caso de las pérdidas singulares, estas vienen definidas a continuación:

*Pérdidas singulares en la aspiración:*

$$h_{s_{\text{aspiración}}} = \frac{8 \cdot 2}{\pi^2 g 0,4^4} Q^2 + 3 \frac{8 \cdot 0,79}{\pi^2 g 0,4^4} Q^2 + \frac{8 \cdot 1,2}{\pi^2 g 0,25^4} Q^2 = 39,487 Q^2$$

*Pérdidas impulsión Tramo 1*

$$h_{s_{\text{Impul}_1}} = 0,20 h_{r_{\text{tramo1}}} = 0,20 \cdot 217,864 = 43,573 Q^2$$

*Pérdidas impulsión Tramo 2*

$$h_{s_{\text{Impul}_2}} = 80 Q^2$$

*Pérdidas impulsión Tramo 3*

$$h_{s_{\text{Impul}_3}} = \frac{8 f_e L_e Q^2}{\pi^2 g D^5} = \frac{8 \cdot 0,02 \cdot 500}{\pi^2 g 0,25^5} Q^2 = 8,461 Q^2$$

$$H_R = 67 - 5 + 4,841 Q^2 + 217,864 Q^2 + 283,961 Q^2 + 846,099 Q^2 + 39,487 Q^2 + 43,573 Q^2 + 80 Q^2 + 8,461 Q^2 = 62 + 1524,286 Q^2$$

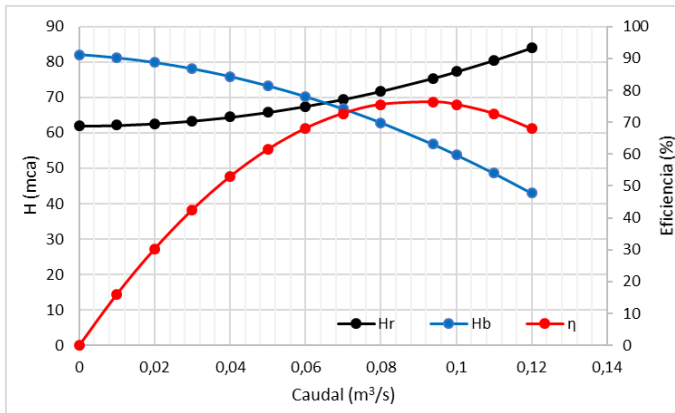
Conocida la ecuación de la curva  $HvsQ$  de la bomba,  $H_B = 82,1 - 68,6Q - 2142,9Q^2$ , el punto de funcionamiento es

$$H_R = H_B$$

$$62 + 1524,286Q^2 = H_B = 82,1 - 68,6Q - 2142,9Q^2$$

$$Q = 0,0653 \frac{m^3}{s}; H = 68,49 \text{ mca}$$

La solución gráfica se muestra en la siguiente figura



**Apartado b)**

El hecho de conocer la relación de semejanza por cambio de geometría para operar en el punto que se desea, impulsando 70 l/s, obliga en primer término a determinar la altura de bombeo. Conocida la curva resistente, la altura manométrica necesaria será

$$H_r = 62 + 1524,286Q^2 = 62 + 1524,286 (0,07)^2 = 69,47 \text{ mca}$$

Por tanto, se debe trazar una parábola de congruencia que pase por dicho punto,  $P_2$ . La curva vendrá definida por la expresión

$$H_{PCGG_{P_2}} = \frac{H_{P_2}}{Q_{P_2}^{\frac{2}{3}}} Q^{\frac{2}{3}} = \frac{69,47}{(0,07)^{\frac{2}{3}}} Q^{\frac{2}{3}} = 409 Q^{\frac{2}{3}}$$

Definida la parábola de congruencia, para determinar el punto homólogo a  $P_2$  que se sitúa sobre la curva de la bomba ( $P_b$ ) se iguala la curva motriz de la bomba con la parábola de congruencia que pasas por  $P_2$

$$409 Q^{\frac{2}{3}} = 82,1 - 68,6Q - 2142,9Q^2$$

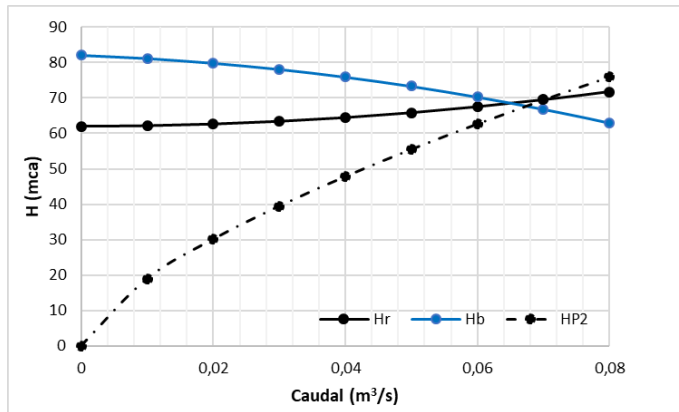
Resolviendo

$$Q_b = 0,0674 \frac{m^3}{s}$$

Considerando la ley de semejanza:

$$\lambda = \sqrt[3]{\frac{Q_2}{Q_b}} = \sqrt[3]{\frac{0,07}{0,0674}} = 1,013$$

La solución gráfica se muestra a continuación



### Apartado c)

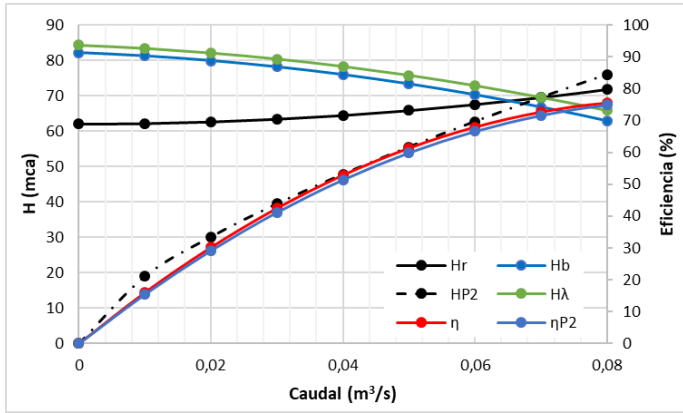
Para determinar la potencia consumida en el apartado anterior, se debe conocer la eficiencia para la nueva situación suponiendo la condición de semejanza restringida. La nueva curva de eficiencia será

$$\eta = \frac{E}{\alpha^3} Q + \frac{F}{\alpha^6} Q^2$$

$$\eta = \frac{1700}{1,013^3} Q + \frac{F}{1,013^6} Q^2 = 1635,39Q - 8745,31Q^2$$

Para el valor del  $Q = 0,07 \frac{m^3}{s}$ , el valor de la eficiencia es igual a 71,63%.

Gráficamente se puede ver la curva motriz y de eficiencia en la nueva situación



La potencia será igual a

$$P = \frac{9,81 \cdot 0,07 \cdot 69,47}{0,7163} = 66,60 \text{ kW}$$



**Problema 6**

Se desea que una bomba rotodinámica que tiene por curva motriz  $H = A + BQ^2$  opere dotando un caudal de 30 l/s y una altura de 40 mca. Se sabe que dos puntos de su curva motriz son A (0,02; 56,8) y B (0,05; 40).

- a) Determinar la escala a la que habría que realizar una bomba para operar en dicho punto de funcionamiento.

$$\lambda = 0,915$$

- b) Definir la nueva curva de la bomba

$$H_\lambda = 0,23 - 11413,15Q^2$$

## SOLUCIÓN

### Apartado a)

En primer lugar, hay que determinar la ecuación de la curva de la bomba original a partir de los datos dados

$$56,8 = A + B 0,02^2$$

$$40 = A + B 0,05^2$$

Resolviendo el sistema de ecuaciones,

$$A = 60$$

$$B = 8000$$

Por tanto, la curva de la bomba será

$$H = 60 - 8000Q^2$$

Como queremos que el punto de funcionamiento sea P (0,03;40), la parábola de congruencia a P por cambio de geometría será

$$H_{PC_P} = \frac{40}{0,03^{\frac{2}{3}}} Q^{\frac{2}{3}} = 414,30 Q^{\frac{2}{3}}$$

Definida la parábola, un punto homólogo situado en la curva de la bomba se puede obtener igualando la curva de la bomba y la parábola de congruencia

$$414,30 Q^{\frac{2}{3}} = 60 - 8000 Q^2$$

$$Q_2 = 0,0391 \frac{m^3}{s}; H_2 = 47,75 \text{ mca}$$

Por tanto, como P y 2 son homólogos,

$$\lambda = \sqrt[3]{\frac{Q_p}{Q_2}} = \sqrt[3]{\frac{0,03}{0,039}} = 0,915$$

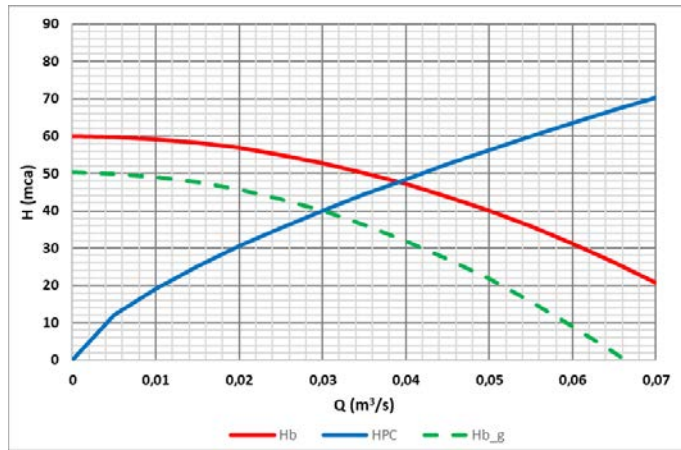
### Apartado b)

La nueva curva vendrá definida por la expresión.

$$H_\lambda = \lambda^2 A - \frac{B}{\lambda^4} Q^2$$

$$H_\lambda = 0,915^2 60 - \frac{8000}{0,915^4} Q^2 = 50,23 - 11413,15 Q^2$$

La solución gráfica puede verse en la siguiente gráfica



### Problema 7

Se pretende instalar un sistema de bombeo que abastece una inyección presurizada (A). El equipo de bombeo capta las aguas de una planta potabilizadora (0). El punto de origen se toma un depósito abierto a la atmósfera cuya cota geométrica de la lámina de agua es 10 msnm. El punto de inyección (A) se encuentra a la cota 13 msnm y se debe garantizar una presión mínima de 55 mca. El sistema está unido por una conducción de aspiración de DN450mm, cuyo factor de fricción es 0,016 y su longitud 60 m. Esta conducción tiene instalados en ella un filtro de malla ( $k=1,2$ ), tres codos de  $32^\circ$  ( $k=0,81$  cada uno) y una embocadura de DN300 ( $k=1,1$ ). La conducción de impulsión está formada por una conducción telescópica de tres diámetros diferentes. El tramo 1 de DN400, longitud 1400 m y  $f=0,018$ . El tramo 2 cuyo diámetro es 350 mm, longitud 650m y  $f=0,019$ . Finalmente, el tramo III está conformado por un diámetro de 300 mm, longitud 500m y un factor de fricción de 0,02. El tramo 1 presenta un valor de pérdidas singulares estimado en un 15% sus pérdidas por fricción. El tramo 2 tiene un coeficiente de pérdidas igual a  $80 \frac{mca}{(\frac{m^3}{s})^2}$ . Finalmente, el tramo 3 se han evaluado las pérdidas singulares con una longitud equivalente de 50 m. El equipo seleccionado tiene una curva definida por la expresión  $H_B = 90 + 100Q - 3000Q^2$  ( $mca, \frac{m^3}{s}$ ). Determinar:

- a) Determinar el punto de funcionamiento para tal situación

$$Q = 0,10423 \frac{m^3}{s}$$

- b) Si se considera aplicar un recorte de rodete tradicional para trabajar en el punto de máximo rendimiento. ¿Cuál será el recorte a efectuar? La expresión del rendimiento viene definida por el polinomio

$$\eta (\%) = 1500Q - 8000Q^2$$

$$RC = 6,26\%$$

- c) Definir cuáles serán las nuevas curvas caudal-altura y caudal-eficiencia

$$H' = 79,02 + 100Q - 3416,98 Q^2$$

$$\eta' = 1708,49Q - 10378,43Q^2$$

- d) Si se realizase un recorte de rodete siguiendo la normativa ISO/DIS9906. ¿Cuál será el recorte a efectuar?

$$RC = 5,56\%$$

**SOLUCIÓN****Apartado a)**

El hecho de determinar el punto de funcionamiento, obliga a conocer la curva resistente de la instalación. Por tanto, la curva resistente viene definida por la expresión:

$$H_R = z_B + \frac{P_B}{\gamma} + \frac{V_B^2}{2g} - \left( z_A + \frac{P_A}{\gamma} + \frac{V_A^2}{2g} \right) + \sum \frac{8fLQ^2}{\pi^2 g D^5} + \sum h_s$$

Para el caso de estudio, se disponen cuatro conducciones (una de aspiración y tres conectadas en serie en la impulsión) y se da información de las pérdidas singulares de diferentes formas.

Los resultados de pérdidas de fricción aplicando la ecuación de Darcy-Weisbach son:

TRAMO	D (m)	f	L (m)	hr (mca)
Aspiración	0,45	0,016	60	4,299Q <sup>2</sup>
Impulsión_1	0,4	0,018	1400	203,34Q <sup>2</sup>
Impulsión_2	0,35	0,019	650	194,289Q <sup>2</sup>
Impulsión_3	0,3	0,02	500	340,028Q <sup>2</sup>

En el caso de las pérdidas singulares, estas vienen definidas a continuación:

*Pérdidas singulares en la aspiración:*

$$h_{s_{\text{aspiración}}} = \frac{8 \ 1,2}{\pi^2 g 0,45^4} Q^2 + 3 \frac{8 \ 0,81}{\pi^2 g 0,45^4} Q^2 + \frac{8 \ 1,1}{\pi^2 g 0,3^4} Q^2 = 18,535 Q^2$$

*Pérdidas impulsión Tramo 1*

$$h_{s_{\text{Impul}_1}} = 0,15 h_{r_{\text{tramo1}}} = 0,15 \ 203,34 Q^2 = 30,501 Q^2$$

*Pérdidas impulsión Tramo 2*

$$h_{s_{\text{Impul}_2}} = 80 Q^2$$

*Pérdidas impulsión Tramo 3*

$$h_{s_{\text{Impul}_3}} = \frac{8 f_e L_e Q^2}{\pi^2 g D^5} = \frac{8 \ 0,02 \ 50 Q^2}{\pi^2 g 0,3^5} = 34,003 Q^2$$

$$H_R = 13 + 55 + \approx 0 - (10 + 0 + \approx 0) + 741,956 Q^2 + 18,535 Q^2 + 30,501 Q^2 + 80 Q^2 + 34,003 Q^2 = 58 + 904,995 Q^2$$

Conocida la ecuación de la curva  $HvsQ$  de la bomba,  $H_B = 90 + 100Q - 3000Q^2$ , el punto de funcionamiento es

$$H_R = H_B$$

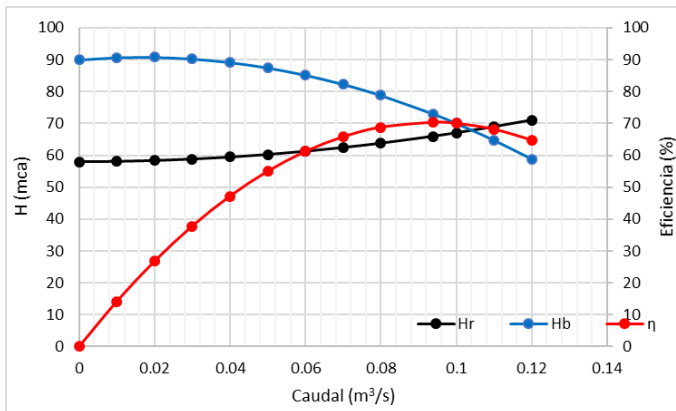
$$58 + 904,995Q^2 = 90 + 100Q - 3000Q^2$$

$$Q = 0,10423 \frac{m^3}{s}$$

**Apartado b)**

El hecho de conocer la relación de semejanza por cambio de geometría para operar en el máximo rendimiento teniendo en cuenta la instalación, obliga a conocer cuál es caudal en que la bomba opera al máximo rendimiento ( $P_{BEP}$ ). Conocido ese valor, habrá que determinar el punto de homólogo a  $P_{BEP}$  que corta con la curva resistente ( $P_2$ ). Por lo tanto, se debe trazar la curva de congruencia que pasa por  $P_{BEP}$  y obtener  $P_2$ .

El primer paso es conocer el caudal para el cual la bomba opera a su máximo rendimiento



$$\frac{d\eta}{dQ} = 0$$

$$1500 - 16000Q = 0 \rightarrow Q = \frac{1500}{16000} = 0,09375 \frac{m^3}{s}$$

Se puede comprobar que el caudal de máximo rendimiento no es el punto de funcionamiento de la bomba. En este caso, BEP será (0,09375 m³/s; 73 mca), para el cual tiene un rendimiento del 70,31%.

La curva de congruencia por recorte de rodete tradicional viene definida por la expresión:

$$H_{cong} = \frac{H_{BEP}}{Q_{BEP}} Q = \frac{73}{0,09375} Q = 778,667 Q$$

En la figura siguiente puede observarse la curva de congruencia y la intersección del punto 2 (línea negra y amarilla). El valor de dicho punto es

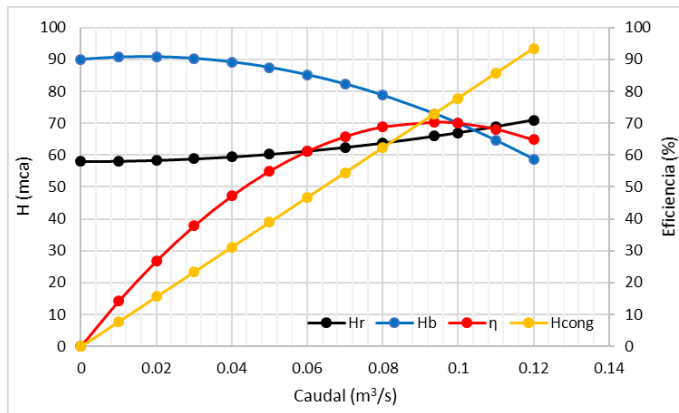
$$H_{cong} = H_R$$

$$778,667 Q = 58 + 904,995 Q^2 \rightarrow Q = 0,08237 \frac{m^3}{s}$$

Considerando la ley de semejanza:

$$\lambda = \sqrt{\frac{Q_2}{Q_{BEP}}} = \sqrt{\frac{0,08237}{0,09375}} = 0,937$$

Por tanto, el recorte de rodete será del 6,26%.



### Apartado c)

Las nuevas curvas vendrán definidas por la expresión:

$$H = \lambda^2 A + BQ + \frac{C}{\lambda^2} Q^2$$

$$\eta = \frac{E}{\lambda^2} Q + \frac{F}{\lambda^4} Q^2$$

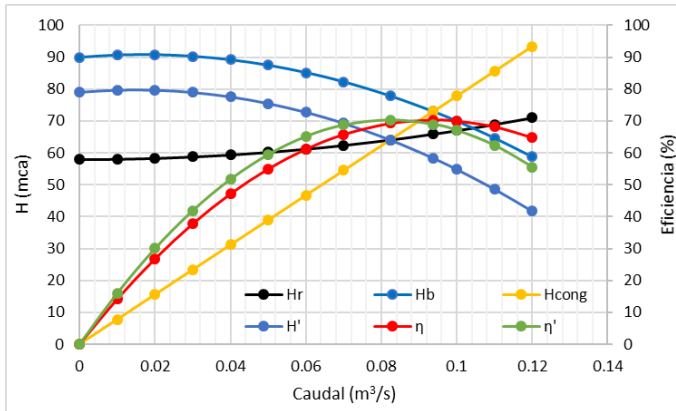
Conocido que  $\lambda=0,937$ ,

$$H = 0,937^2 90 + 100Q - \frac{3000}{0,937^2} Q^2$$

$$H = 79,02 + 100Q - 3416,98 Q^2$$

$$\eta = \frac{1500}{0,937^2} Q - \frac{8000}{0,937^4} Q^2 = 1708,49Q - 10378,43Q^2$$

Gráficamente se muestra la solución:



#### Apartado d)

La curva de congruencia por recorte de rodete mediante la norma ISO viene definida por la expresión:

$$H_{cong} = \frac{H_{BEP}}{Q_{BEP}^2} Q^2 = \frac{73}{0,09375^2} Q^2 = 8306,667Q^2$$

En la figura siguiente puede observarse la curva de congruencia y la intersección del punto 2 (línea negra y amarilla). El valor de dicho punto es

$$H_{cong} = H_R$$

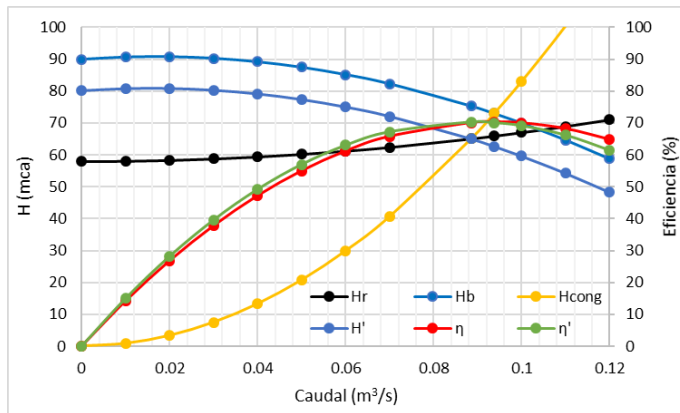
$$8306,667Q^2 = 58 + 904,995Q^2 \rightarrow Q = 0,08852 \frac{m^3}{s}$$

Considerando la ley de semejanza:

$$\lambda = \frac{Q_2}{Q_{BEP}} = \frac{0,08852}{0,09375} = 0,944$$

Por tanto, el recorte de rodete será del 5,57%. (Estrictamente no podría aplicarse, ya que su límite de aplicación es un recorte máximo del 5%)





### Problema 8

Se quiere bombear agua desde un canal de toma situado a la cota 73 msnm hasta un depósito de un municipio situado a la cota 133,20 msnm. La conducción que une ambos puntos está compuesta por un tramo de conducción de DN400 mm ( $f=0,0217$ ) de 849 m y un tramo de conducción de DN325 mm ( $f=0,0225$ ) y longitud 1082 m. Se conoce que las pérdidas singulares son un 15% de las pérdidas de rozamiento y que la conducción de aspiración no tiene pérdidas. La bomba se encuentra a la misma cota que la toma del canal.

La bomba de cámara partida instalada, tiene una curva que se rige por la expresión (en unidades del Sistema Internacional)  $H_b=80+50Q-1200Q^2$  y la curva de su rendimiento viene dada por la curva:  $\eta=1849,8Q-10298 Q^2$ , siendo la velocidad de giro nominal 1450 rpm. Se pide determinar:

- Curva Característica de la Conducción en función del caudal  
 $H_r = 60,2 + 809,77 Q^2$
- Punto de funcionamiento y rendimiento.  $Q = 0,1147 \frac{m^3}{s}$ ;  $\eta = 77,78\%$
- Si se desea impulsar 100 l/s, ¿cuál será la velocidad de giro? En esta situación ¿Qué rendimiento tendrá la máquina?  
 $n = 1408 \text{ rpm}$ ;  $\eta = 81,28\%$
- Expresar la curva de la bomba para esa velocidad de giro y la expresión de su rendimiento en función del caudal.  
 $H_\alpha = 75,43 + 48,55Q - 1200Q^2$ ;  $\eta_\alpha = 1905,05Q - 10922,31Q^2$
- ¿A qué caudal se obtiene el rendimiento máximo? Para mantener el rendimiento máximo en la instalación, ¿Cuál será la velocidad de giro de la bomba?  
 $Q = 0,08981 \text{ m}^3/\text{s}$ ;  $\eta = 83,01\%$ ;  $n = 1362 \text{ rpm}$
- Si se desea impulsar 100 l/s, ¿cuál será la relación  $\lambda$  si se sustituye el rodete? En esta situación ¿Qué rendimiento tendrá la máquina?  
 $\lambda = 0,9769$ ;  $\eta = 79,94\%$
- Expresar la curva de la bomba para esa relación de cambio de rodete y la curva del rendimiento.  
 $H = 76,36 + 51,17Q - 1317 Q^2$ ;  $\eta = 1983,90Q - 11845,3 Q^2$
- Teniendo en cuenta la curva resistente, ¿A qué caudal se obtiene el rendimiento máximo modificando la geometría? Para mantener el rendimiento máximo, ¿Cuál será la relación  $\lambda$  si se sustituye el rodete?  
 $Q = 0,0717 \text{ m}^3/\text{s}$ ;  $\lambda = 0,9275$
- Expresar y dibujar la curva de la bomba para esa relación de cambio de rodete y la curva del rendimiento del apartado h)  
 $H_\lambda = 68,82 + 53,91Q - 1621,53Q^2$ ;  $\eta = 2318,37Q - 16175,930Q^2$

- j) Si se desea impulsar 100 l/s, ¿cuál será la relación  $\lambda$  si se recorta el rodete? En esta situación ¿Qué rendimiento tendrá la máquina?  
 $\lambda = 0,9743$ ;  $\eta = 80,58\%$ ;  $Recorte = 2,57\%$
- k) Expresar la curva de la bomba para esa relación de recorte de rodete y la curva del rendimiento del apartado j)  
 $H_\lambda = 75,94 + 50Q - 1264,14Q^2$ ;  $\eta = 1948,67Q - 11428,31 Q^2$
- l) Teniendo en cuenta la CCC, ¿A qué caudal se obtiene el rendimiento máximo? Para mantener el rendimiento máximo, ¿Cuál será la relación  $\lambda$  si se recorta el rodete?  
 $Q = 0,0782 \text{ m}^3/\text{s}$ ;  $\lambda = 0,9332$ ;  $Recorte = 6,67\%$
- m) Expresar la curva de la bomba para esa relación de recorte de rodete y la curva del rendimiento del apartado l)  
 $H_\lambda = 69,67 + 50Q - 1377,94Q^2$ ;  $\eta = 2124,10Q - 13578,57Q^2$

## SOLUCIÓN

### Apartado a)

El hecho de determinar el punto de funcionamiento, obliga a conocer la curva resistente de la instalación. Por tanto, la curva resistente viene definida por la expresión:

$$H_R = z_B + \frac{P_B}{\gamma} + \frac{V_B^2}{2g} - \left( z_A + \frac{P_A}{\gamma} + \frac{V_A^2}{2g} \right) + \sum \frac{8fLQ^2}{\pi^2 g D^5} + \sum h_s$$

Para el caso de estudio, se disponen cuatro conducciones (una de aspiración y tres conectadas en serie en la impulsión) y se da información de las pérdidas singulares de diferentes formas.

Los resultados de pérdidas de fricción aplicando la ecuación de Darcy-Weisbach son:

TRAMO	D (m)	f	L (m)	hr (mca)	h <sub>s</sub> (mca) 15% Pérdidas
Impulsión_1	0,4	0,0217	849	148,81Q <sup>2</sup>	22,32 Q <sup>2</sup>
Impulsión_2	0,325	0,0225	1082	555,33Q <sup>2</sup>	83,31 Q <sup>2</sup>

$$H_R = 133,2 + 0 + \approx 0 - (73 + 0 + \approx 0) + 148,81Q^2 + 555,33Q^2 + 22,32Q^2 + 83,30Q^2$$

$$H_r = 60,2 + 809,77Q^2$$

### Apartado b)

Conocida la ecuación de la curva  $H$  vs  $Q$  de la bomba,  $H_B = 80 + 50Q - 1200Q^2$ , el punto de funcionamiento es

$$H_R = H_B$$

$$60,2 + 809,77Q^2 = 80 + 50Q - 1200Q^2$$

$$Q = 0,11247 \frac{m^3}{s}$$

Conocido  $Q$ , el rendimiento será:

$$\eta = 1849,8Q - 10298Q^2 = 1849,8 \cdot 0,11247 - 10298 \cdot 0,11247^2 = 77,78\%$$

**Apartado c)**

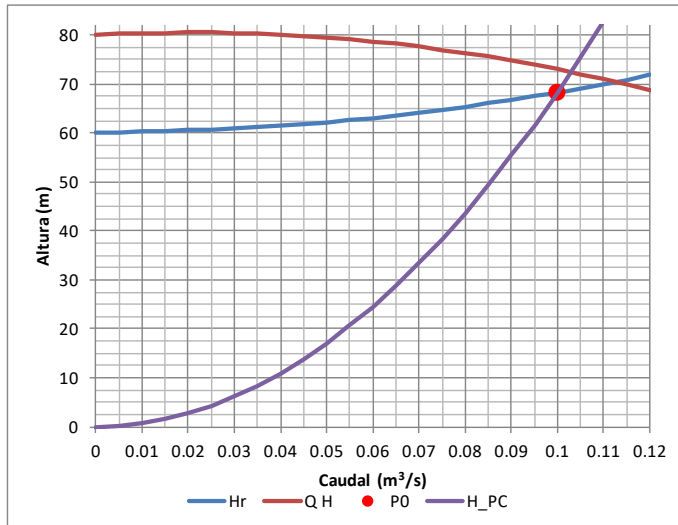
Para impulsar 100 l/s, la altura manométrica será:

$$H_r = 60,2 + 809,77Q^2 = 60,2 + 809,77 \cdot 0,1^2 = 68,298 \text{ mca}$$

Para adaptarnos a ese caudal, la máquina deberá modificar su velocidad de giro. En este caso, el punto de operación (P0) será: 0,1 m<sup>3</sup>/s, 68,297 mca

Por tanto, la parábola de congruencia que pase por P0 será:

$$H_{PC} = \frac{H_0}{Q_0^2} Q^2 = \frac{68,298}{0,1^2} Q^2 = 6829,8Q^2$$



La intersección de  $H_{PC}$  con la curva de la bomba ( $H_b$ ) se obtiene el punto P1

$$6928,8Q^2 = 80 + 50Q - 1200Q^2$$

$$Q = 0,10298 \text{ m}^3/\text{s}$$

En este caso P1 y P0 son puntos homólogos, por tanto, la relación de velocidad será:

$$\alpha = \frac{Q_{P0}}{Q_{P1}} = \frac{0,1}{0,10298} = 0,971$$

$$\alpha = \frac{n}{n_0} \rightarrow n = 0,971 \cdot 1450 = 1408 \text{ rpm}$$

El rendimiento vendrá definido por la expresión

$$\eta = \frac{1849,8Q}{0,971} - \frac{10298Q^2}{0,971^2} = 1905,046Q - 10922,308Q^2$$

Considerando el caudal de 100 l/s

$$\eta = 81,28\%$$

#### **Apartado d)**

La nueva curva ( $H_\alpha$ ) vendrá definida por la expresión:

$$H_\alpha = \alpha^2 A + \alpha BQ + CQ^2$$

Por tanto, teniendo en cuenta que  $\alpha = 0,971$ , la nueva curva será:

$$H_\alpha = 0,971^2 80 + 0,971 50Q - 1200Q^2$$

$$H_\alpha = 75,43 + 48,55Q - 1200Q^2$$

El rendimiento ( $\eta_\alpha$ ) vendrá definido por la expresión:

$$\eta_\alpha = \frac{E}{\alpha} Q + \frac{F}{\alpha^2} Q^2$$

$$\eta_\alpha = \frac{1849,8}{0,971} Q - \frac{10298}{0,971^2} Q^2$$

$$\eta_\alpha = 1905,05Q - 10922,31Q^2$$

#### **Apartado e)**

El rendimiento máximo ( $\eta_{max}$ ) vendrá establecido para la condición de máximo de la expresión del rendimiento:

$$\frac{d\eta}{dQ} = EQ + 2FQ = 0$$

$$1849,8 - 2 10298 Q = 0$$

$$Q = 0,08981 \frac{m^3}{s}$$

$$\eta_{max} = 1849,8Q - 10298Q^2 = 1849,8 0,08981 - 10298 0,08981^2 = 83,01\%$$

Si se desea mantener el rendimiento máximo de operación, habrá que definir una parábola de congruencia por el punto de máxima eficiencia ( $P_0$ . -  $Q_0 = 0,08981 \frac{m^3}{s}$ ;  $H_0 = 74,81 m$ )

$$H_{PC} = \frac{H_0}{Q_0^2} Q^2 = 9274,92Q^2$$

Por tanto, el punto de operación de máxima eficiencia será la intersección entre la curva de congruencia en la curva resistente de la instalación.

$$H_{PC} = H_r$$

$$9274,92Q^2 = 60,2 + 809,77Q^2$$

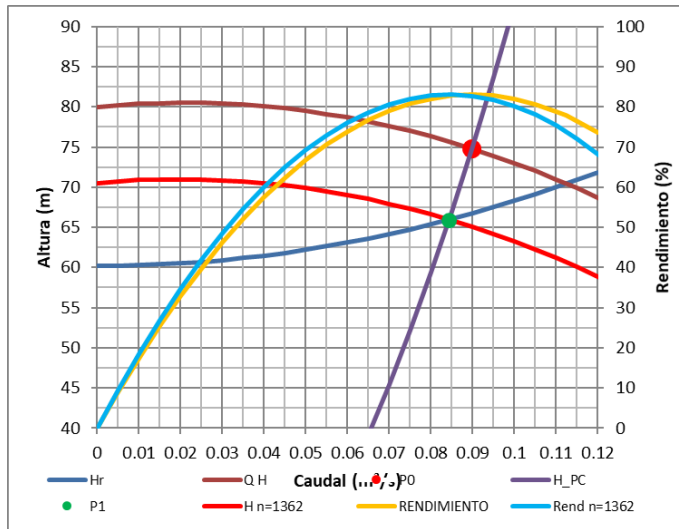
$$Q = 0,08433 \frac{m^3}{s}; H = 65,96 \text{ mca}$$

Por tanto, al ser P1 y P0 puntos homólogos, la relación de velocidad será:

$$\alpha = \frac{Q_1}{Q_0} = \frac{0,08433}{0,08981} = 0,939$$

Por tanto, la velocidad de giro será:

$$n = 0,939 \cdot 1450 = 1362 \text{ rpm}$$



### Apartado f)

En este caso, el punto de operación (P0) será: 0,1 m<sup>3</sup>/s, 68,297 mca

Por tanto, la parábola de congruencia que pase por P0 será:

$$H_{PC} = \frac{H_0}{Q_0^{2/3}} Q^{2/3} = \frac{68,298}{0,1^{2/3}} Q^{2/3} = 317,01 Q^{2/3}$$

La intersección de  $H_{PC}$  con la curva de la bomba ( $H_b$ ) se obtiene el punto P1

$$317,01Q^{2/3} = 80 + 50Q - 1200Q^2$$

$$Q = 0,10725 \text{ m}^3/\text{s}$$

$$H = 71,56 \text{ mca}$$

En este caso P1 y P0 son puntos homólogos, por tanto, la relación de velocidad será:

$$\lambda = \sqrt[3]{\frac{Q_{P0}}{Q_{P1}}} = \sqrt[3]{\frac{0,1}{0,10725}} = 0,9769$$

El rendimiento vendrá definido por la expresión

$$\eta = \frac{1849,8Q}{0,9769^3} - \frac{10298Q^2}{0,9769^6} = 1984,15Q - 11846,20Q^2$$

Considerando el caudal de 100 l/s

$$\eta = 79,93 \%$$

#### ***Apartado g)***

La nueva curva ( $H_\lambda$ ) vendrá definida por la expresión:

$$H_\lambda = \lambda^2 A + \frac{B}{\lambda} Q + \frac{C}{\lambda^4} Q^2$$

Por tanto, teniendo en cuenta que  $\lambda = 0,9769$ , la nueva curva será:

$$H_\lambda = 0,9769^2 80 + \frac{50}{0,9769} Q - \frac{1200}{0,9769^4} Q^2$$

$$H_\lambda = 76,36 + 51,17Q - 1317,05Q^2$$

El rendimiento ( $\eta_\lambda$ ) vendrá definido por la expresión determinada en el apartado anterior

$$\eta = 1984,15Q - 11846,20Q^2$$

#### ***Apartado h)***

El rendimiento máximo ( $\eta_{max}$ ) fue determinado en el apartado e)

$$Q = 0,08981 \frac{\text{m}^3}{\text{s}}$$

$$\eta_{max} = 1849,8Q - 10298Q^2 = 1849,8 \cdot 0,08981 - 10298 \cdot 0,08981^2 = 83,01\%$$



Si se desea mantener el rendimiento máximo de operación, habrá que definir una parábola de congruencia por el punto de máxima eficiencia ( $P_0$ . -  $Q_0 = 0,08981 \frac{m^3}{s}$ ;  $H_0 = 74,81 m$ )

$$H_{PC} = \frac{H_0}{Q_0^{2/3}} Q^{2/3} = 373,03 Q^{2/3}$$

Por tanto, el punto de operación de máxima eficiencia será la intersección entre la curva de congruencia en la curva resistente de la instalación.

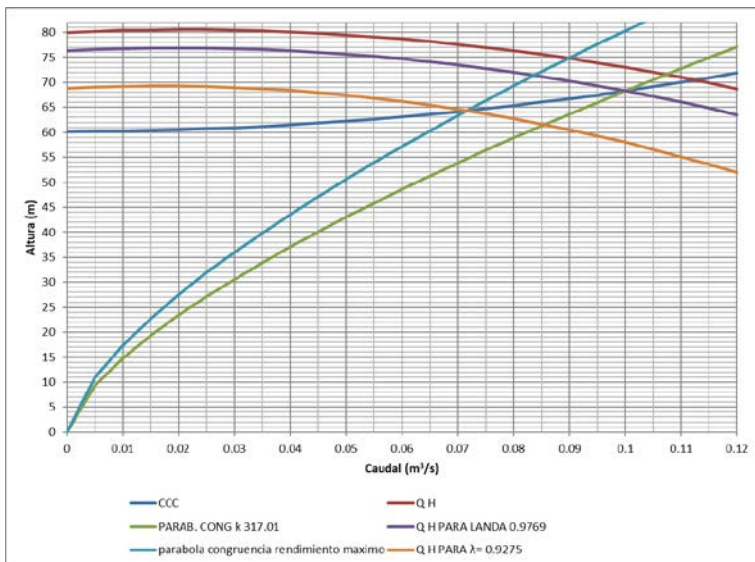
$$H_{PC} = H_r$$

$$373,03 Q^{2/3} = 60,2 + 809,77Q^2$$

$$Q = 0,07166 \frac{m^3}{s}; H = 64,36 mca$$

Por tanto, al ser P1 y P0 puntos homólogos, la relación de velocidad será:

$$\lambda = \sqrt[3]{\frac{Q_1}{Q_0}} = \sqrt[3]{\frac{0,07166}{0,08981}} = 0,9275$$



**Apartado i)**

La nueva curva ( $H_\alpha$ ) vendrá definida por la expresión:

$$H_\lambda = \lambda^2 A + \frac{B}{\lambda} Q + \frac{C}{\lambda^4} Q^2$$

Por tanto, teniendo en cuenta que  $\lambda = 0,9769$ , la nueva curva será:

$$H_\lambda = 0,9275^2 80 + \frac{50}{0,9275} Q - \frac{1200}{0,9275^4} Q^2$$

$$H_\lambda = 68,82 + 53,91Q - 1621,53Q^2$$

El rendimiento ( $\eta_\lambda$ ) vendrá definido por la expresión determinada en el apartado anterior

$$\eta = \frac{1849,8Q}{0,9275^3} - \frac{10298Q^2}{0,9275^6}$$

$$\eta = 2318,37Q - 16175,930Q^2$$

**Apartado j)**

En este caso, el punto de operación (P0) será: 0,1 m<sup>3</sup>/s, 68,297 mca

Por tanto, la parábola de congruencia que pase por P0 será:

$$H_{PC} = \frac{H_0}{Q_0} Q = \frac{68,298}{0,1} Q = 682,98Q$$

La intersección de  $H_{PC}$  con la curva de la bomba ( $H_b$ ) se obtiene el punto P1

$$682,98Q = 80 + 50Q - 1200Q^2$$

$$Q = 0,10535 \text{ m}^3/\text{s}$$

$$H = 71,95 \text{ mca}$$

En este caso P1 y P0 son puntos homólogos, por tanto, la relación de velocidad será:

$$\lambda = \sqrt[2]{\frac{Q_{P0}}{Q_{P1}}} = \sqrt[2]{\frac{0,1}{0,10535}} = 0,9743$$

El rendimiento vendrá definido por la expresión

$$\eta = \frac{1849,8Q}{0,9743^2} - \frac{10298Q^2}{0,9743^4} = 1948,67Q - 11428,31Q^2$$

Considerando el caudal de 100 l/s

$$\eta = 80,58 \%$$

El recorte del rodete será  $RC=1-0,9743=0,0257$ .

**Apartado k)**

La nueva curva ( $H_\lambda$ ) vendrá definida por la expresión:

$$H_\lambda = \lambda^2 A + BQ + \frac{C}{\lambda^2} Q^2$$

Por tanto, teniendo en cuenta que  $\lambda = 0,9743$ , la nueva curva será:

$$H_\lambda = 0,9743^2 80 + 50Q - \frac{1200}{0,9743^2} Q^2$$

$$H_\lambda = 75,94 + 50Q - 1264,14Q^2$$

**Apartado l)**

El rendimiento máximo ( $\eta_{max}$ ) fue determinado en el apartado e)

$$Q = 0,08981 \frac{m^3}{s}$$

$$\eta_{max} = 1849,8Q - 10298Q^2 = 1849,8 \cdot 0,08981 - 10298 \cdot 0,08981^2 = 83,01\%$$

Si se desea mantener el rendimiento máximo de operación, habrá que definir una parábola de congruencia por el punto de máxima eficiencia ( $P_0$ . -  $Q_0 = 0,08981 \frac{m^3}{s}$ ;  $H_0 = 74,81 m$ )

$$H_{PC} = \frac{H_0}{Q_0} Q = 832,98 Q$$

Por tanto, el punto de operación de máxima eficiencia será la intersección entre la curva de congruencia en la curva resistente de la instalación.

$$H_{PC} = H_r$$

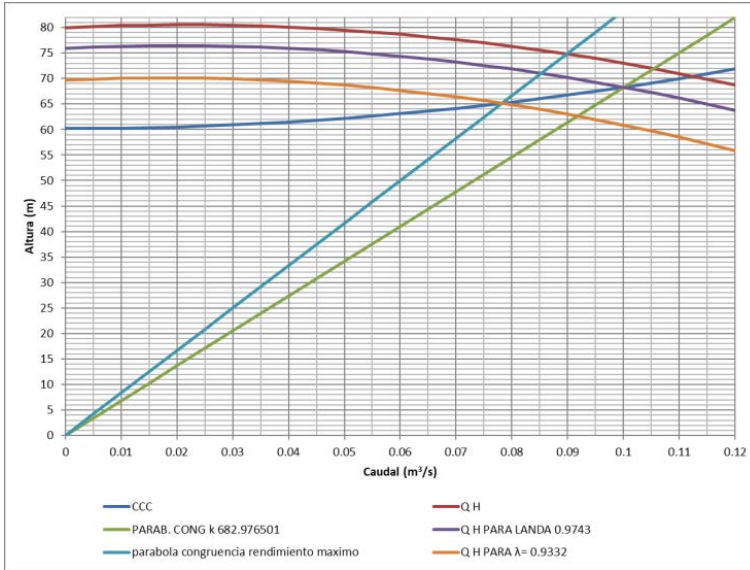
$$832,98 Q = 60,2 + 809,77Q^2$$

$$Q = 0,07821 \frac{m^3}{s}; H = 65,15 mca$$

Por tanto, al ser P1 y P0 puntos homólogos, la relación de velocidad será:

$$\lambda = \sqrt[2]{\frac{Q_1}{Q_0}} = \sqrt[2]{\frac{0,07821}{0,08981}} = 0,9332$$

El recorte de rodete será  $1 - 0,9332 = 0,0668$



**Apartado m)**

Por tanto, teniendo en cuenta que  $\lambda = 0,9332$ , la nueva curva será:

$$H_{\lambda} = 0,9332^2 80 + 50Q - \frac{1200}{0,9332^2} Q^2$$

$$H_{\lambda} = 69,67 + 50Q - 1377,94Q^2$$

La curva del rendimiento será:

$$\eta = \frac{1849,8Q}{0,9332^2} - \frac{10298Q^2}{0,9332^4} = 2124,10Q - 13578,57Q^2$$

### Problema 9

Una industria química textil toma el agua de lavado de un depósito atmosférico que se encuentra a cota 0 m. En una primera fase, el agua es elevada hasta un depósito que se encuentra en la azotea del edificio que se encuentra situado a la cota 35 m. La conducción que une ambos depósitos es de PEAD de DN125 PN16 ( $D_i = 90$  mm;  $f = 0,007$ ;  $L = 245$  m). Sabiendo que tiene que impulsar un caudal de 12,5 l/s. Determinar:

- a) Curva resistente de la instalación, considerando las pérdidas localizadas igual a un 15% de las pérdidas por fricción.

$$H_r = 35 + 27597,56Q^2$$

- b) Seleccionar la bomba a instalar en el sistema, indicando serie (campo característico) y modelo de bomba. Justificar gráficamente elección en las figuras contenidas en el documento.

Serie: 50-16 Modelo:50-16-15

- c) Si la bomba viene definida por la ecuación  $H_b = 43 + 179Q - 25063Q^2$  y la curva de rendimiento (%) por la expresión  $\eta = 8490Q - 231712Q^2$ , ¿cuál será el punto de funcionamiento de la bomba? Las ecuaciones vienen definidas en unidades del SI

$$Q \text{ (m}^3\text{/s)} = 0,01414 \quad H \text{ (mca)} = 40,52$$

- d) Determinar el valor del rendimiento y la potencia absorbida por la bomba para el punto de funcionamiento.

$$\eta \text{ (\%)} = 73,72 \quad P \text{ (kW)} = 7,62$$

- e) Si se quieren impulsar los 12,5 l/s, ¿cuál será la velocidad giro de la máquina, si la velocidad en régimen nominal es 2900 rpm?

$$n \text{ (rpm)} = 2833$$

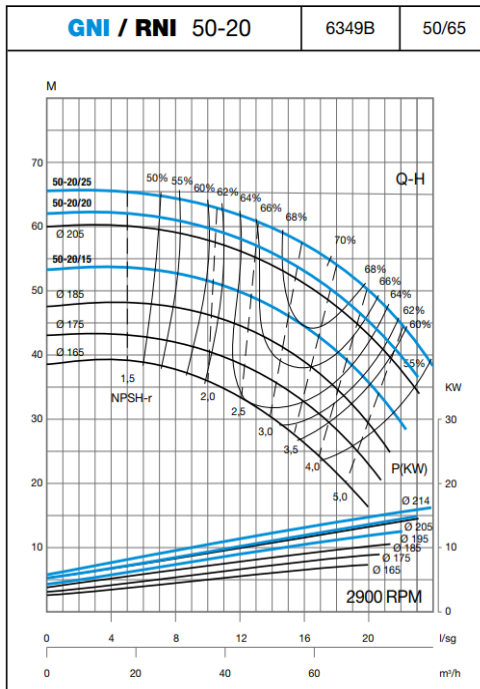
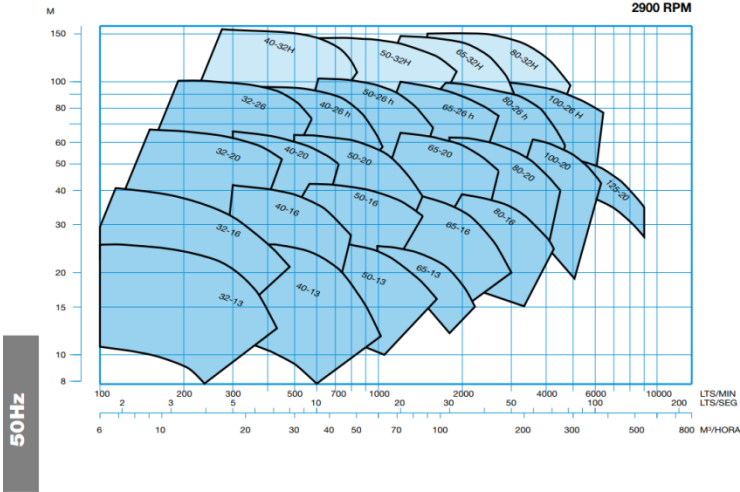
- f) Para esta nueva situación del apartado e), ¿cuál será el rendimiento de funcionamiento de la máquina y la potencia consumida?

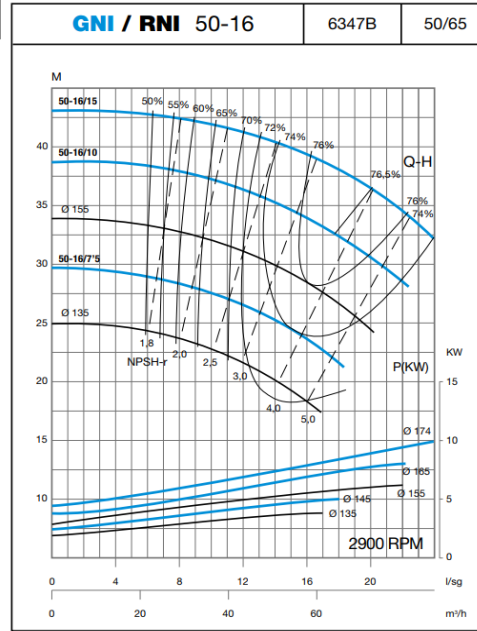
$$\eta \text{ (\%)} = 70,44 \quad P \text{ (kW)} = 6,96$$



**RNI / GNI**

CAMPOS DE TRABAJO / PERFORMANCE CHARTS / CHAMPS DE TRAVAIL





## SOLUCIÓN

### Apartado a)

El hecho de determinar el punto de funcionamiento, obliga a conocer la curva resistente de la instalación. Por tanto, la curva resistente viene definida por la expresión:

$$H_R = z_B + \frac{P_B}{\gamma} + \frac{V_B^2}{2g} - \left( z_A + \frac{P_A}{\gamma} + \frac{V_A^2}{2g} \right) + \sum \frac{8fLQ^2}{\pi^2 g D^5} + \sum h_s$$

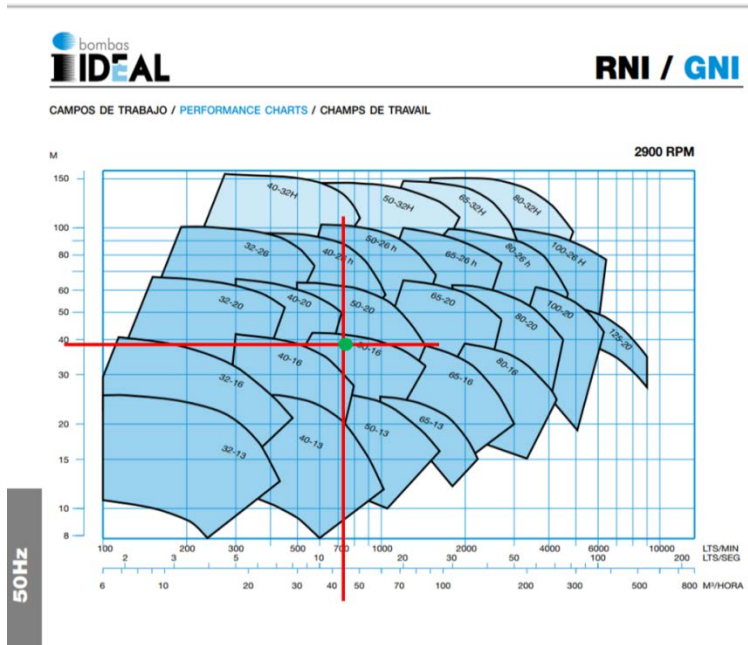
$$H_R = 35 + \frac{8\,0,007\,1,15\,245}{\pi^2 g\,0,09^5} Q^2 = 35 + 27597,56 Q^2$$

### Apartado b)

Para poder seleccionar la bomba, es necesario conocer la altura manométrica de bombeo para un caudal de 12,5 l/s. En este caso será:

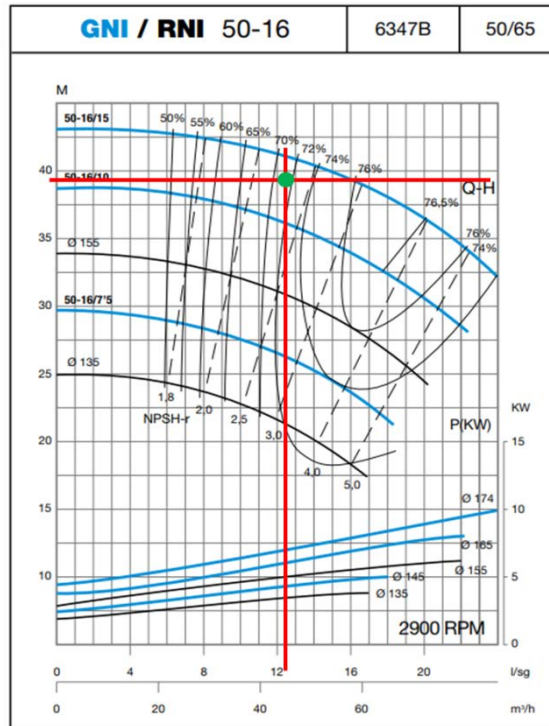
$$H_R = 35 + 27597,56\,0,0125^2 = 39,31\,mca$$

Con estos valores de caudal y altura, se utiliza la información facilitada para fijar la serie



Definida la serie 50-16, se observa que se tiene que seleccionar el modelo 50-16/15





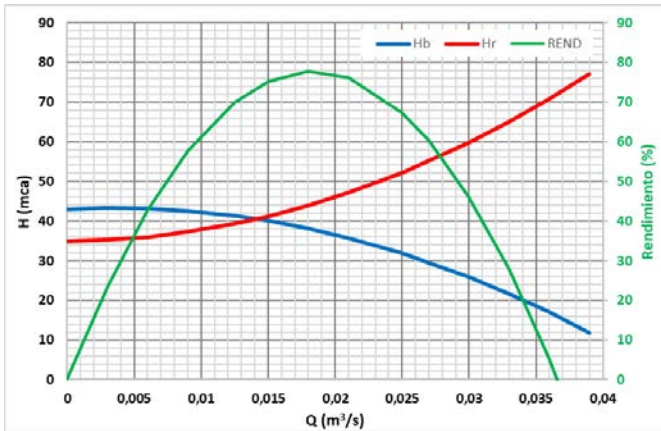
**Apartado c)**

El punto de funcionamiento viene definido por la intersección de la curva de la bomba y la curva resistente

$$H_b = H_r$$

$$43 + 179Q - 25063Q^2 = 35 + 27597,56Q^2$$

$$Q_F = 0,01414 \frac{m^3}{s}; H_F = 40,52 \text{ mca}$$



**Apartado d)**

Conocido el punto de funcionamiento, la eficiencia de la máquina será

$$\eta = 8490Q - 231712Q^2 = 8490 \cdot 0,01414 - 231712 \cdot 0,01414^2 = 73,72\%$$

Por tanto, la potencia absorbida por la máquina

$$P = \frac{\gamma QH}{\eta} = \frac{9,81 \cdot 0,01414 \cdot 40,52}{0,7372} = 7,62 \text{ kW}$$

**Apartado e)**

Para poder determinar la velocidad de rotación de la máquina para impulsar los 12,5 l/s, es necesario calcular la curva de puntos homólogos que pasan por el punto deseado

$$P_1(0,0125; 39,31)$$

$$H_{P_1} = \frac{39,31}{0,0125^2} Q^2 = 255737,6Q^2$$

Determinada la parábola de congruencia a P1, para determinar un punto homólogo de la bomba, se busca la intersección entre  $H_{P_1}$  y  $H_b$

$$255737,6Q^2 = 43 + 179Q - 25063Q^2$$

$$Q_{P_2} = 0,01269 \frac{m^3}{s}; H_{P_2} = 41,23 \text{ mca}$$

Por tanto, la relación de velocidades ( $\alpha$ ) es igual a

$$\alpha = \frac{0,0125}{0,01269} = 0,9844$$

Por tanto, la velocidad de giro será  $n = \alpha n_0 = 0,9844 \cdot 2900 = 2855 \text{ rpm}$

**Apartado f)**

Conocida la variación de velocidad, la nueva curva de eficiencia vendrá definida por la expresión:

$$\eta = \frac{8490Q}{\alpha} - \frac{231712Q^2}{\alpha^2} = \frac{8490}{0,9844} 0,01414 - \frac{231712}{0,9844^2} 0,01414^2 = 70,74\%$$

Por tanto, la potencia absorbida por la máquina

$$P = \frac{\gamma QH}{\eta} = \frac{9,81 \cdot 0,0125 \cdot 39,31}{0,7074} = 6,96 \text{ kW}$$

**Problema 10**

Teniendo en cuenta que una instalación presenta una curva resistente definida por la expresión  $H_r = 35 + 27597,56Q^2$  y la curva de motriz de la bomba por la expresión  $H_b = 43 + 179Q - 25063Q^2$  y la curva de rendimiento (%) por la expresión  $\eta = 8490Q - 231712Q^2$ , (todas las expresiones en unidades del SI). Determinar el recorte de rodete a realizar de acuerdo a la norma DIS9906

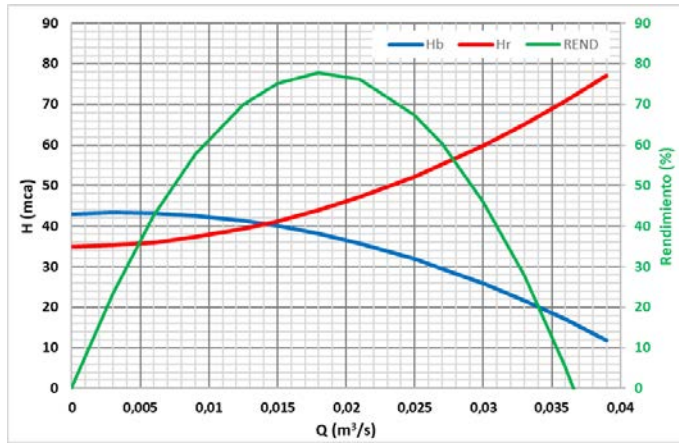
**SOLUCIÓN****Apartado a)**

El punto de funcionamiento viene definido por la intersección de la curva de la bomba y la curva resistente

$$H_b = H_r$$

$$43 + 179Q - 25063Q^2 = 35 + 27597,56Q^2$$

$$Q_F = 0,01414 \frac{m^3}{s}; H_F = 40,52 \text{ mca}$$



Para poder determinar el recorte de rodete de la máquina para impulsar los 12,5 l/s, es necesario calcular la curva de congruencia que pasan por el punto deseado

$$P_1(0,0125; 39,31)$$

$$H_{P_1} = \frac{39,31}{0,0125^2} Q^2 = 255737,6Q^2$$

Determinada la parábola de congruencia a \$P\_1\$, para determinar un punto homólogo de la bomba, se busca la intersección entre \$H\_{P\_1}\$ y \$H\_b\$

$$255737,6Q^2 = 43 + 179Q - 25063Q^2$$

$$Q_{P_2} = 0,01269 \frac{m^3}{s}; H_{P_2} = 41,23 \text{ mca}$$

Por tanto, la relación de diámetros (\$\lambda\$) es igual a

$$\lambda = \frac{0,0125}{0,01269} = 0,9844$$

Por tanto, el recorte de rodete será del \$RC = 1 - 0,9844 = 0,0156\$ (1,56%), que entra dentro del máximo que se puede realizar de acuerdo a la normativa (5%).



# Capítulo 7

## Asociación, puesta en marcha y regulación de sistemas de bombeo

### 7.1 Resultados de aprendizaje

El presente capítulo está focalizado en dotar al alumno de ejemplos que muestran la asociación en serie y paralelo de máquinas hidráulicas. Esta asociación puede llevarse a cabo con máquinas iguales o diferentes. Además, el capítulo desarrolla numéricamente los conceptos de determinación de la zona útil cuando operan a velocidad variable y la existencia o no de recubrimiento cuando las máquinas están asociadas en paralelo.

El establecimiento de los conceptos anteriores, permite desarrollar la metodología de resolución de problemas de regulación. Esta regulación podrá ser abordada:

- a) Con máquinas operando a velocidad fija e instalando un calderín, pudiendo determinar su volumen y presión de hinchado.
- b) Con máquinas asociadas en paralelo o en serie, disponiendo una de ellas únicamente variador de frecuencia
- c) Con máquinas asociadas en paralelo o en serie, disponiendo todas ellas de variador de frecuencia.

El desarrollo de los tres casos anteriores es contemplado en el presente capítulo, analizando la regulación de caudales, así como el coste energético derivado de esa regulación. En estos casos, son abordados ejemplos de cavitación y estimaciones de sobrepresiones por parada de emergencia de los sistemas de bombeo.

Finalmente, se contemplan casos de estudio de puesta en marcha de instalaciones considerando la existencia de válvula cerrada en serie, válvula abierta con y sin variador de frecuencia y puesta en marcha de sistemas de bombeo.






Los resultados de aprendizaje son:

- Determinar las ecuaciones que permiten conocer las curvas motrices y de eficiencia de la asociación en serie y/o paralelo, siendo las bombas iguales o diferentes
- Analizar la puesta en marcha de sistemas de impulsión con válvula cerrada, válvula abierta, con variador de frecuencia y con válvula en bypass.
- Establecer el volumen mínimo necesario de un calderín, en función de las presiones de consigna máximas y mínimas establecidas cuando se opera con máquinas a velocidad fija.
- Determinar la regulación necesaria en la velocidad de giro de las máquinas, en función del caudal circulante, condiciones de contorno del sistema y número de máquinas.
- Analizar el coste energético del sistema de impulsión en función del sistema de regulación.
- Comprobar la cavitación o no en las máquinas hidráulicas.
- Estimar la sobrepresión debida a una parada de emergencia de un sistema de bombeo.






## 7.2 Objetos de aprendizaje de ayuda para la adquisición de los resultados de aprendizaje






A continuación, se adjuntan los objetos de aprendizaje que pueden ser de utilidad para alcanzar los resultados de aprendizaje establecidos en el apartado anterior.

POLIMEDIA	LINK	CÓDIGOS QR
<b>ASOCIACIÓN BOMBAS</b>		
Asociación de turbomáquinas en una instalación de bombeo	<a href="http://hdl.handle.net/10251/100857">http://hdl.handle.net/10251/100857</a>	
Asociación de bombas en serie: máquinas iguales	<a href="http://hdl.handle.net/10251/116109">http://hdl.handle.net/10251/116109</a>	
Asociación de bombas en serie: máquinas diferentes	<a href="http://hdl.handle.net/10251/116093">http://hdl.handle.net/10251/116093</a>	
Asociación de bombas en paralelo: máquinas iguales	<a href="http://hdl.handle.net/10251/116099">http://hdl.handle.net/10251/116099</a>	
Asociación de bombas en paralelo: máquinas diferentes	<a href="http://hdl.handle.net/10251/116104">http://hdl.handle.net/10251/116104</a>	

### PUESTA EN MARCHA DE SISTEMAS DE INYECCIÓN

Puesta en marcha de equipos de inyección: válvula en serie cerrada	<a href="http://hdl.handle.net/10251/116103">http://hdl.handle.net/10251/116103</a>	
Puesta en marcha de equipos de inyección: válvula en serie abierta	<a href="http://hdl.handle.net/10251/116105">http://hdl.handle.net/10251/116105</a>	
Puesta en marcha de equipos de inyección: válvula en bypass	<a href="http://hdl.handle.net/10251/135455">http://hdl.handle.net/10251/135455</a>	

### REGULACIÓN DE SISTEMAS DE INYECCIÓN

Regulación de equipos de inyección. Conceptos generales	<a href="http://hdl.handle.net/10251/135456">http://hdl.handle.net/10251/135456</a>	
Área útil de operación de una bomba hidráulica operando a velocidad variable	<a href="http://hdl.handle.net/10251/135047">http://hdl.handle.net/10251/135047</a>	
Recubrimiento en bombas asociadas en paralelo	<a href="http://hdl.handle.net/10251/135068">http://hdl.handle.net/10251/135068</a>	
Volumen necesario de un acumulador hidroneumático en redes inyectadas	<a href="http://hdl.handle.net/10251/135459">http://hdl.handle.net/10251/135459</a>	
Coste energético de un grupo de inyección a velocidad fija con un acumulador hidroneumático	<a href="http://hdl.handle.net/10251/135457">http://hdl.handle.net/10251/135457</a>	

## CAVITACIÓN

Cavitación en turbomáquinas	<a href="http://hdl.handle.net/10251/16289">http://hdl.handle.net/10251/16289</a>	
El fenómeno de la cavitación	<a href="http://hdl.handle.net/10251/16291">http://hdl.handle.net/10251/16291</a>	

### **7.3 Problemas**

#### ***Problema 1***

Determinar la zona útil de operación de una bomba de velocidad variable, considerando que la altura mínima aportada debe ser 40 mca, y teniendo en cuenta que tiene que operar por encima del 70% de eficiencia. La curva motriz viene definida por la expresión  $H_{b1} = 90 - 5000Q^2$  (mca, m<sup>3</sup>/s) y la curva de eficiencia viene definida por  $\eta_{b1} = 40Q - 450Q^2$

## SOLUCIÓN

En primer lugar, hay que determinar el rango de caudales que la eficiencia es mayor a 0,70. Para ello,

$$0,7 = 40Q - 450Q^2 \rightarrow Q_1 = 0,02396 \frac{m^3}{s}; Q_2 = 0,06493 \frac{m^3}{s}$$

Para estos valores de caudal se obtienen los puntos P1 y P2 sobre la curva motriz de la bomba

$$H_{P1} = 90 - 5000 \cdot 0,02396^2 = 87,12 \text{ mca}$$

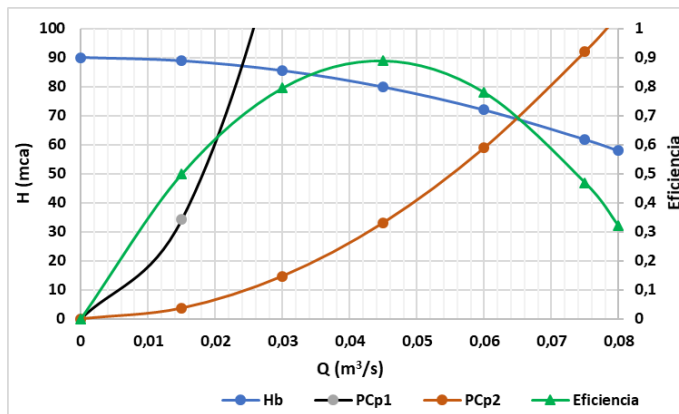
$$H_{P2} = 90 - 5000 \cdot 0,06493^2 = 68,96 \text{ mca}$$

Por tanto, las parábolas de congruencia a P1 y P2 serán

$$H_{PCP1} = \frac{H_{P1}}{Q_{P1}^2} Q^2 = \frac{87,12}{0,02396^2} Q^2$$

$$H_{PCP2} = \frac{H_{P2}}{Q_{P2}^2} Q^2 = \frac{68,96}{0,06493^2} Q^2$$

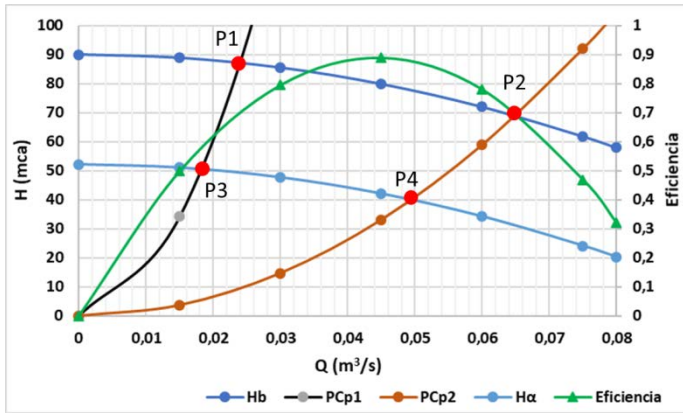
El área teórica útil vendrá determinada por las curvas de congruencia y la curva de la bomba



Por tanto, teniendo en cuenta que la altura mínima aportada por la bomba debe ser 40 mca, la velocidad de giro vendrá determinada por el punto homologado en PCP2 (0,04947, 40)

Por tanto, la velocidad de giro será  $\alpha = \frac{0,04947}{0,06493} = 0,7618$ , siendo la curva de la bomba al variar la velocidad de giro

$$H_{\alpha} = 0,7618^2 90 - 5000 Q^2 = 52,23 - 5000 Q^2$$



Si se observa la gráfica anterior, el área útil viene definida por las parábolas de congruencia,  $H_b$  y  $H_\alpha$ . Estos puntos son dados por

$$P1 \left( 0,02396 \frac{\text{m}^3}{\text{s}}; 87,12 \text{ mca} \right)$$

$$P2 \left( 0,06493 \frac{\text{m}^3}{\text{s}}; 68,96 \text{ mca} \right)$$

$$P3 \left( 0,01825 \frac{\text{m}^3}{\text{s}}; 50,57 \text{ mca} \right)$$

$$P4 \left( 0,04947 \frac{\text{m}^3}{\text{s}}; 40 \text{ mca} \right)$$

**Problema 2**

- a) Determinar si existe recubrimiento en un grupo de bombeo compuesto por 3 bombas de velocidad fija (BVF) cuya curva motriz viene definida por la expresión  $H_{b1} = 100 - 18000Q^2$  (mca,  $m^3/s$ ), siendo la presión de parada y arranque 85 y 55 mca, respectivamente.
- b) Determinar si existe recubrimiento para el mismo grupo de bombeo si las presiones de parada y arranque son 75 y 55 mca

## SOLUCIÓN

### Apartado a)

Para determinar el recubrimiento en primer lugar, deben determinarse los caudales mínimo y máximo de bombeo en función de las presiones de consigna, para una, dos y tres bombas instaladas en paralelo.

Para una bomba

$$H_{max} = 85 = 100 - 18000Q^2 \rightarrow Q_{min1B} = 0,02887 \frac{m^3}{s}$$

$$H_{min} = 55 = 100 - 18000Q^2 \rightarrow Q_{max1B} = 0,05 \frac{m^3}{s}$$

Para dos bombas instaladas en paralelo

$$H_{max} = 85 = 100 - \frac{18000}{2^2} Q^2 \rightarrow Q_{min2B} = 0,05779 \frac{m^3}{s}$$

$$H_{min} = 55 = 100 - \frac{18000}{2^2} Q^2 \rightarrow Q_{max2B} = 0,1 \frac{m^3}{s}$$

Para tres bombas instaladas en paralelo

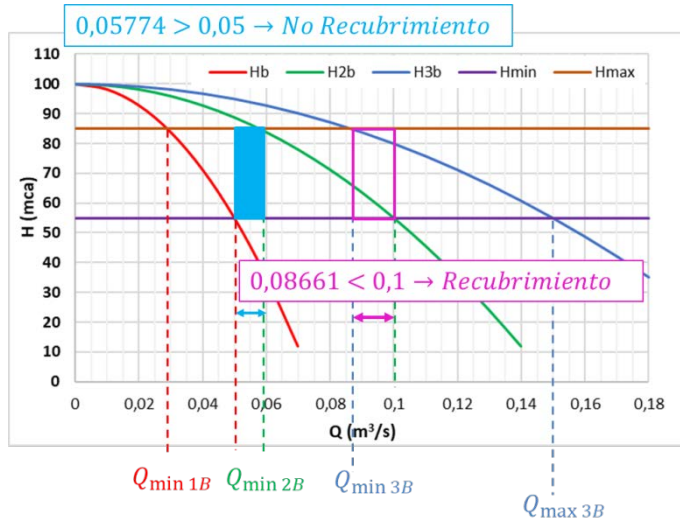
$$H_{max} = 85 = 100 - \frac{18000}{3^2} Q^2 \rightarrow Q_{min3B} = 0,08661 \frac{m^3}{s}$$

$$H_{min} = 55 = 100 - \frac{18000}{3^2} Q^2 \rightarrow Q_{max3B} = 0,15 \frac{m^3}{s}$$

Se puede observar que:

- a)  $Q_{min2B} > Q_{max1B} \rightarrow$  No existe recubrimiento
- b)  $Q_{min3B} < Q_{max3B} \rightarrow$  Existe recubrimiento





**Apartado b)**

En este caso, los caudales cuando opera una bomba

$$H_{max} = 75 = 100 - 18000Q^2 \rightarrow Q_{min1B} = 0,03727 \frac{m^3}{s}$$

$$H_{min} = 55 = 100 - 18000Q^2 \rightarrow Q_{max1B} = 0,05 \frac{m^3}{s}$$

Para dos bombas instaladas en paralelo

$$H_{max} = 75 = 100 - \frac{18000}{2^2} Q^2 \rightarrow Q_{min2B} = 0,07454 \frac{m^3}{s}$$

$$H_{min} = 55 = 100 - \frac{18000}{2^2} Q^2 \rightarrow Q_{max2B} = 0,1 \frac{m^3}{s}$$

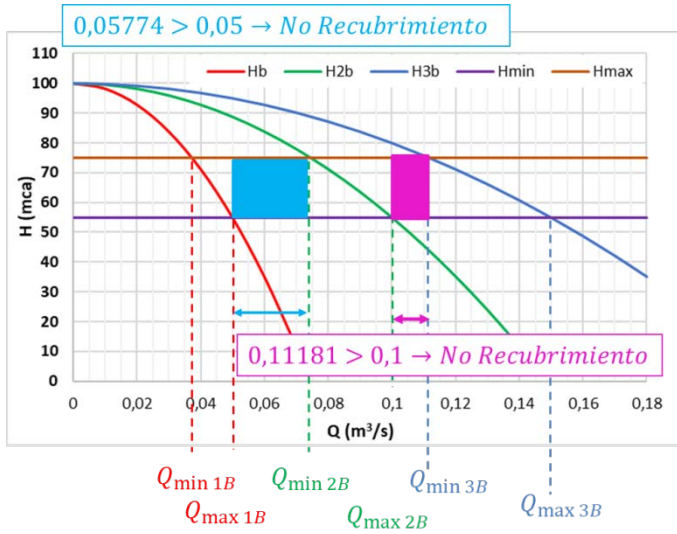
Para tres bombas instaladas en paralelo

$$H_{max} = 85 = 100 - \frac{18000}{3^2} Q^2 \rightarrow Q_{min3B} = 0,1118 \frac{m^3}{s}$$

$$H_{min} = 55 = 100 - \frac{18000}{3^2} Q^2 \rightarrow Q_{max3B} = 0,15 \frac{m^3}{s}$$

Se puede observar que:

- a)  $Q_{min2B} > Q_{max1B} \rightarrow$  No existe recubrimiento
- b)  $Q_{min3B} > Q_{max3B} \rightarrow$  No existe recubrimiento



### Problema 3

Una industria química textil toma el agua de lavado de un depósito atmosférico que se encuentra a cota 0 m. En una primera fase, el agua es elevada hasta un depósito que se encuentra en la azotea del edificio que se encuentra situado a la cota 35 m. La conducción que une ambos depósitos es de PEAD de DN125 PN16 ( $D_i = 90$  mm;  $f = 0.007$ ;  $L = 245$  m). Sabiendo que tiene que impulsar un caudal de 12.5 l/s. Determinar:

- a) Curva resistente de la instalación, considerando las pérdidas localizadas igual a un 15% de las pérdidas por fricción.

$$H_r = 35 + 27597,56Q^2$$

- b) Si la bomba viene definida por la ecuación  $H_b = 43 + 179Q - 25063Q^2$  y la curva de rendimiento (%) por la expresión  $\eta = 8490Q - 231712Q^2$ , ¿cuál será el punto de funcionamiento de la bomba? Las ecuaciones vienen definidas en unidades del SI

$$Q \text{ (m}^3\text{/s)} = 0,01414 \quad H \text{ (mca)} = 40,52$$

- c) Si el caudal aumenta a 25 l/s, y el ingeniero dispone de otra bomba idéntica (B2) a la definida en el apartado c). ¿Qué solución correcta debería proponer? Dada la solución propuesta, y teniendo en cuenta que solo se dispone de un variador de frecuencia para una única bomba. Definir punto de funcionamiento de B2 y velocidad de giro.

Asociación en serie.

$$B1 \text{ (0,025 m}^3\text{/s; 31,81 mca; 2900 rpm). B2 (0,025 m}^3\text{/s; 20,41mca; 2510 rpm)}$$

- d) Cuál es el coste energético ( $\text{kWh/m}^3$ ) en dicha situación de ambas bombas.

$$C_E \left( \frac{\text{kWh}}{\text{m}^3} \right) = 0,2357 \text{ kWh/m}^3$$

## SOLUCIÓN

### Apartado a)

El hecho de determinar el punto de funcionamiento, obliga a conocer la curva resistente de la instalación. Por tanto, la curva resistente viene definida por la expresión:

$$H_R = z_B + \frac{P_B}{\gamma} + \frac{V_B^2}{2g} - \left( z_A + \frac{P_A}{\gamma} + \frac{V_A^2}{2g} \right) + \sum \frac{8fLQ^2}{\pi^2 g D^5} + \sum h_s$$

$$H_R = 35 + \frac{8 \cdot 0,007 \cdot 1,15 \cdot 245}{\pi^2 g \cdot 0,09^5} Q^2 = 35 + 27597,56 Q^2$$

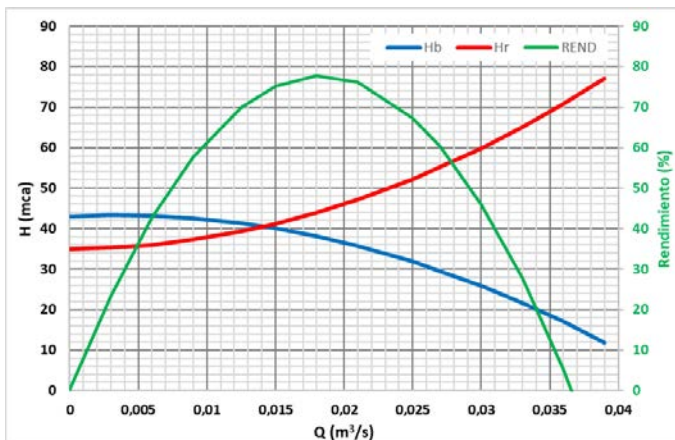
### Apartado b)

El punto de funcionamiento viene definido por la intersección de la curva de la bomba y la curva resistente

$$H_b = H_r$$

$$43 + 179Q - 25063Q^2 = 35 + 27597,56Q^2$$

$$Q_F = 0,01414 \frac{m^3}{s}; H_F = 40,52 \text{ mca}$$



### Apartado c)

En este caso, si se desea impulsar 25 l/s, la altura manométrica de bombeo necesaria sería

$$H_r = 35 + 27597,56 Q^2 = 35 + 27597,56 \cdot 0,025^2 = 52,24 \text{ m}$$

Por tanto, teniendo en cuenta que la bomba da una altura máxima de 43 m, es necesario asociar en serie las bombas para poder suministrar esa altura.

Una bomba (B1) operando a velocidad nominal proporcionará una altura igual a

$$H_{B1} = 43 + 179 \cdot 0,025 - 25063 \cdot 0,025^2 = 31,81 \text{ m}$$

Por lo tanto, la altura a aportar por la segunda bomba (B2) conectada en serie será

$$H_{B2} = 52,24 - 31,81 = 20,43 \text{ mca}$$

Por tanto, el punto de funcionamiento de B2 será B2(0,025; 20,43), siendo la parábola de congruencia que pasa por este punto la ecuación

$$H_{PC_{B2}} = \frac{20,43}{0,025^2} Q^2 = 32699,2Q^2$$

Igualando  $H_{PC_{B2}}$  y la curva de la bomba  $H_b$ , se obtiene un punto homólogo (P3),

$$32699,2Q^2 = 43 + 179 Q - 25063 Q^2$$

$$Q_{P3} = 0,02888 \text{ m}^3/\text{s}$$

$$H_{P3} = 27,27 \text{ mca}$$

Por tanto, la relación de velocidades  $\alpha$  será

$$\alpha = \frac{0,025}{0,0288} = 0,8657$$

La nueva curva de la bomba vendrá definida por la expresión

$$H_{B2} = 0,8657^2 43 + 0,8657 \cdot 179 Q - 25063 Q^2$$

$$H_{B2} = 32,23 + 154,96 Q - 25063 Q^2$$

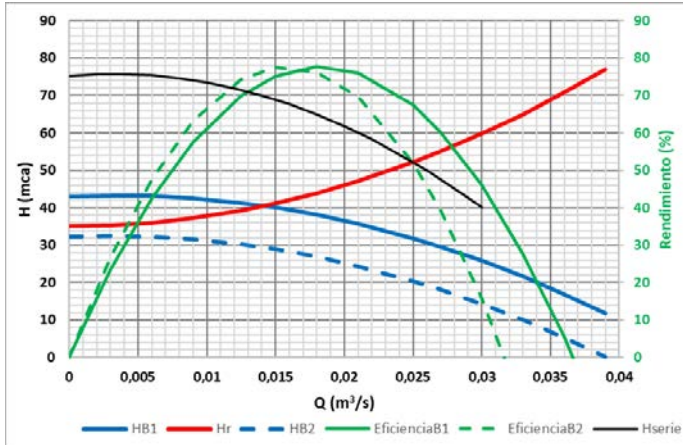
y la curva de eficiencia

$$\eta_{B2} = \frac{8490}{0,8657} Q - \frac{231712}{0,8657^2} Q^2 = 9807,1Q - 309181,6Q^2$$

Finalmente, la curva de las dos máquinas conectadas en serie será

$$H_{serie} = (43 + 32,23) + (179 + 154,96)Q - (25063 + 25063)Q^2$$

$$H_{serie} = 75,23 + 333,96Q - 50126Q^2$$



**Apartado d)**

Conocido el punto de funcionamiento, la eficiencia de la máquina B1 será

$$\eta = 8490Q - 231712Q^2 = 8490 \cdot 0,025 - 231712 \cdot 0,025^2 = 67,43\%$$

Por tanto, la potencia absorbida por la máquina B1

$$P = \frac{\gamma QH}{\eta} = \frac{9,81 \cdot 0,025 \cdot 31,81}{0,6743} = 11,57 \text{ kW}$$

Para la máquina B2

$$\eta_{B2} = 9807,1 \cdot 0,025 - 309181,6 \cdot 0,025^2 = 51,94\%$$

Por tanto, la potencia absorbida por la máquina B2

$$P = \frac{\gamma QH}{\eta} = \frac{9,81 \cdot 0,025 \cdot 20,44}{0,5194} = 9,65 \text{ kW}$$

El coste energético será

$$C_E \left( \frac{kWh}{m^3} \right) = \frac{11,57 + 9,65}{0,025 \cdot 3600} = 0,2357 \text{ kWh}/m^3$$

**Problema 4**

Una industria química textil toma el agua de lavado de un depósito atmosférico que se encuentra a cota 0 m. En una primera fase, el agua es elevada hasta un depósito que se encuentra en la azotea del edificio que se encuentra situado a la cota 25 m. La conducción que une ambos depósitos es de PEAD de DN125 PN16 ( $D_i = 90$  mm;  $f = 0.007$ ;  $L = 245$  m). Sabiendo que tiene que impulsar un caudal de 12,5 l/s. Determinar:

- a) Curva resistente de la instalación, considerando las pérdidas localizadas igual a un 15% de las pérdidas por fricción.  $H_r = 25 + 27597,56Q^2$
- b) Si la bomba viene definida por la ecuación  $Hb = 43 + 179Q - 25063Q^2$  y la curva de rendimiento (%) por la expresión  $\eta = 8490Q - 231712Q^2$ , ¿cuál será el punto de funcionamiento de la bomba? Las ecuaciones vienen definidas en unidades del SI

$$Q = 0,02027 \frac{m^3}{s}; H = 36,33 \text{ mca}$$

- c) Si se asocian dos bombas idénticas en paralelo girando a su régimen nominal, determinar el punto de funcionamiento, la potencia de cada una de las bombas y coste energético.

$$Q = 0,02441 \frac{m^3}{s}; H = 41,45 \text{ mca}; P = 7,18 \text{ kW}; C_E = 0,1633 \frac{kWh}{m^3}$$

- d) Si se desea que el caudal sea 23 l/s, y el ingeniero dispone de otra bomba idéntica (B2) a la definida en el apartado b) que conecta en paralelo y teniendo en cuenta que solo se dispone de un variador de frecuencia para una única bomba. Definir punto de funcionamiento de B2 y velocidad de giro.

$$B1 (0,01577 \text{ m}^3/\text{s}; 39,59 \text{ mca}; 2900 \text{ rpm}).$$

$$B2 (0,00723 \text{ m}^3/\text{s}; 39,59 \text{ mca}; 2785 \text{ rpm})$$

- e) Cuál es el coste energético ( $kWh/m^3$ ) en dicha situación de ambas bombas.

$$C_E \left( \frac{kWh}{m^3} \right) = 0,163 \text{ kWh}/m^3$$

## SOLUCIÓN

### Apartado a)

El hecho de determinar el punto de funcionamiento, obliga a conocer la curva resistente de la instalación. Por tanto, la curva resistente viene definida por la expresión:

$$H_R = z_B + \frac{P_B}{\gamma} + \frac{V_B^2}{2g} - \left( z_A + \frac{P_A}{\gamma} + \frac{V_A^2}{2g} \right) + \sum \frac{8fLQ^2}{\pi^2 g D^5} + \sum h_s$$

$$H_R = 25 + \frac{8\,0,007\,1,15\,245}{\pi^2 g\,0,09^5} Q^2 = 35 + 27597,56Q^2$$

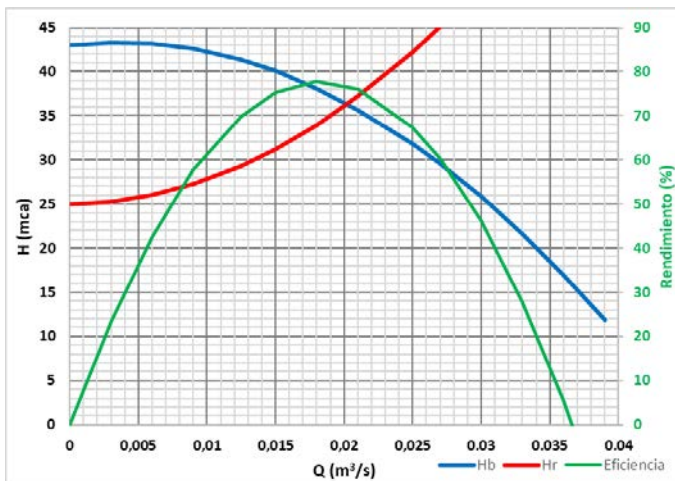
### Apartado b)

El punto de funcionamiento viene definido por la intersección de la curva de la bomba y la curva resistente

$$H_b = H_r$$

$$43 + 179Q - 25063Q^2 = 25 + 27597,56Q^2$$

$$Q_F = 0,02027 \frac{m^3}{s}; H_F = 36,33 \text{ mca}$$



### Apartado c)

La ecuación de dos bombas asociadas en paralelo girando a su régimen nominal viene definida por la expresión

$$H_{2B} = 43 + \frac{179}{2} Q - \frac{25063}{2^2} Q^2 = 43 + 89,5Q - 6265,75Q^2$$



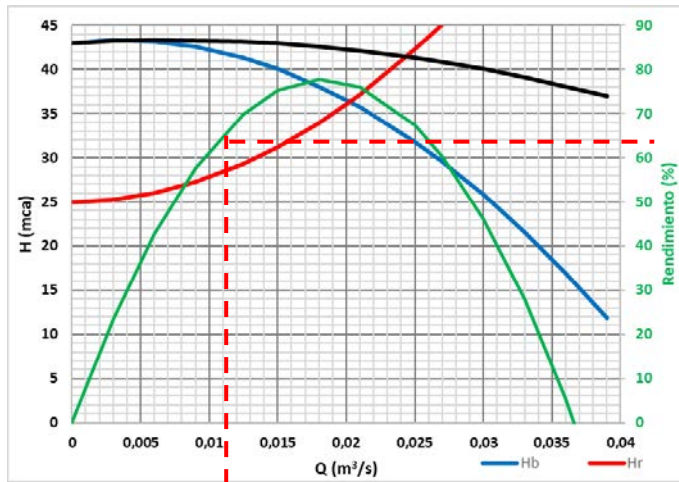
Por tanto, el punto de funcionamiento, si giran las dos máquinas a su velocidad nominal será:

$$43 + 89,5Q - 6265,75Q^2 = 25 + 27597,56Q^2$$

$$Q_F = 0,02441 \frac{m^3}{s}; H_F = 41,05 \text{ mca}$$

Por tanto, cada máquina proporcionará un caudal de  $0,0122 \text{ m}^3/\text{s}$ , siendo la eficiencia de cada máquina

$$\eta = 8490Q - 231712Q^2 = 8490 \cdot 0,0122 - 231712 \cdot 0,0122^2 = 69,11\%$$



La potencia consumida por cada una de las bombas será

$$P = \frac{9,81 \cdot 0,0122 \cdot 41,05}{0,6911} = 7,18 \text{ kW}$$

El coste energético será igual a

$$C_E = \frac{2P(kW)}{Q \left( \frac{m^3}{h} \right)} = \frac{2 \cdot 7,18}{0,02441 \cdot 3600} = 0,1633 \frac{kWh}{m^3}$$

#### Apartado d)

En este caso, si se desea impulsar  $23 \text{ l/s}$ , la altura manométrica de bombeo necesaria sería

$$H_r = 25 + 27597,56Q^2 = 25 + 27597,56 \cdot 0,023^2 = 39,59 \text{ m}$$

Una bomba (B1) operando a velocidad nominal proporcionará una altura igual a

$$39,59 = 43 + 179 Q - 25063 Q^2 \rightarrow Q = 0,01577 \frac{m^3}{s}$$

Por tanto, la bomba 2 (B2), tendrá que operar en el punto de funcionamiento  $P_{B2}(0,023 - 0,01577 \frac{m^3}{s}; 39,59 mca)$ , siendo la parábola de congruencia que pasa por este punto la ecuación

$$H_{PC_{B2}} = \frac{39,59}{0,00723^2} Q^2 = 757371,4 Q^2$$

Igualando  $H_{PC_{B2}}$  y la curva de la bomba  $H_b$ , se obtiene un punto homólogo (P3),

$$757371,4 Q^2 = 43 + 179 Q - 25063 Q^2$$

$$Q_{P3} = 0,00753 m^3/s$$

$$H_{P3} = 42,93 mca$$

Por tanto, la relación de velocidades  $\alpha$  será

$$\alpha = \frac{0,00723}{0,00753} = 0,9603$$

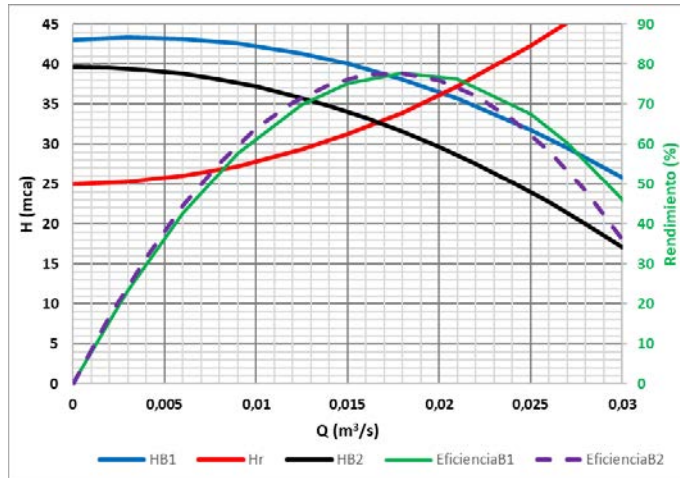
La nueva curva de la bomba vendrá definida por la expresión

$$H_{B2} = 0,9603^2 43 + 0,9603 179 Q - 25063 Q^2$$

$$H_{B2} = 32,23 + 154,96 Q - 25063 Q^2$$

y la curva de eficiencia

$$\eta_{B2} = \frac{8490}{0,9603} Q - \frac{231712}{0,9603^2} Q^2 = 8840,99 Q - 251266,55 Q^2$$



**Apartado e)**

Conocido el punto de funcionamiento, la eficiencia de la máquina B1 será

$$\eta = 8490Q - 231712Q^2 = 8490 \cdot 0,01577 - 231712 \cdot 0,01577^2 = 76,26\%$$

Por tanto, la potencia absorbida por la máquina B1

$$P = \frac{\gamma QH}{\eta} = \frac{9,81 \cdot 0,001577 \cdot 39,59}{0,7626} = 8,03 \text{ kW}$$

Para la máquina B2

$$\eta_{B2} = 8840,99Q - 251266,55Q^2 = 8840,99 \cdot 0,00723 - 251266,55 \cdot 0,00723^2 = 51,38\%$$

Por tanto, la potencia absorbida por la máquina B2

$$P_{B2} = \frac{\gamma QH}{\eta} = \frac{9,81 \cdot 0,00723 \cdot 39,59}{0,5138} = 5,47 \text{ kW}$$

El coste energético será

$$C_E \left( \frac{kWh}{m^3} \right) = \frac{8,03 + 5,47}{0,023 \cdot 3600} = 0,163 \text{ kWh/m}^3$$

**Problema 5**

Considerando un sistema cuya curva resistente está definida por  $H_r = 145 + 4500Q^2$  (H en mca y Q en  $\frac{m^3}{s}$ ) y que quieren bombearse 40 l/s

- a) Determinar la altura manométrica necesaria  $H = 152,2 \text{ mca}$
- b) Teniendo en cuenta que el ingeniero dispone únicamente de una bomba de cada modelo aportado en la figura del enunciado. Determinar la mejor combinación en serie.

1 bomba R254 +1 Bomba R219

- c) Definir curva resultante de asociación

$$H_{BS} = 164,3 - 22,8Q - 5714,3Q^2$$

- d) Determinar punto de funcionamiento (F) y coste energético de cada una de las bombas.

$$Q_F = 0,04237 \text{ m}^3/\text{s}$$

$$H_F = 153,08 \text{ mca}$$

MODELO	$C_F \left( \frac{kWh}{m^3} \right)$
R254	0,331
R219	0,246
BS	0,577

- e) Aunque la solución no sea correcta desde un punto de vista energético. Determinar el coeficiente de caudal ( $K_v$ ) de la válvula a instalar para conseguir 40 l/s.

$$K_v = 1281,25 \frac{\text{mca}}{\left( \frac{\text{m}^3}{\text{s}} \right)^2}$$

- f) Si el ingeniero puede seleccionar dos bombas del mismo modelo. Definir dicha selección teniendo en cuenta que en régimen nominal se debe garantizar una altura mínima a la establecida por la curva resistente.

2 bombas R254

- g) Determinar el punto de funcionamiento (F) si las máquinas operan a la velocidad de régimen nominal. Del mismo modo, determinar el coste energético de cada una de las bombas

$$Q_F = 0,066 \text{ m}^3/\text{s}$$

$$H_F = 164,60 \text{ mca}$$

MODELO	$C_E \left( \frac{kWh}{m^3} \right)$
R254	0,275
R254	0,275
BS	0,550

- h) Aunque la solución no sea correcta desde un punto de vista energético. Determinar el coeficiente de caudal ( $K_v$ ) de la válvula a instalar. Determinar el coste energético

$$K_v = 17950 \frac{mca}{\left( \frac{m^3}{s} \right)^2}$$

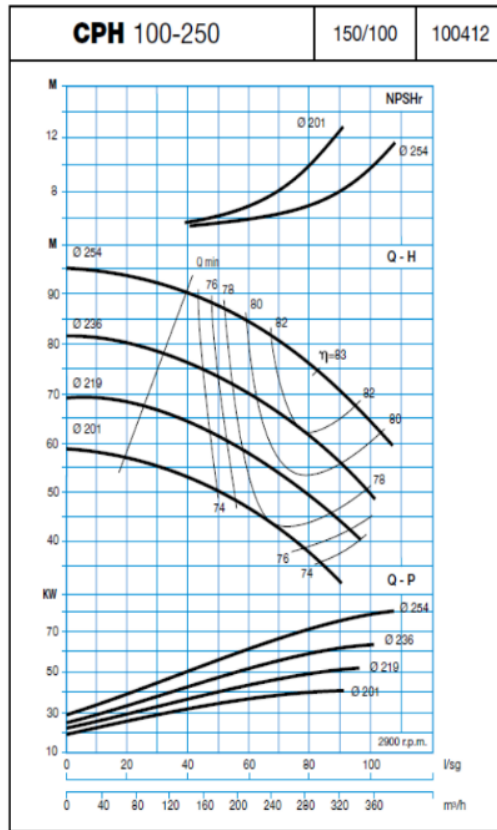
MODELO	$C_E \left( \frac{kWh}{m^3} \right)$
R254	0,338
R254	0,338
BS	0,676

- i) Si se dispone de un variador de frecuencia instalado en una de las bombas. Determinar la velocidad de giro necesaria para operar en el punto de funcionamiento. Determinar el coste energético para esta situación

$$n = 2423 \text{ rpm}; C_E \left( \frac{kWh}{m^3} \right) = 0,558$$

- j) Comparar situación del apartado h) e i)

*El coste energético para dos bombas a régimen nominal es de 0,676 kWh/m<sup>3</sup> mientras que si se opera a velocidad variable es 0,558 kWh/m<sup>3</sup> (82,54% del anterior)*



## SOLUCIÓN

### Apartado a)

Teniendo en cuenta la curva resistente para un caudal de 40 l/s, la altura requerida es:

$$H_r = 145 + 4500Q^2 = 152,2 \text{ mca}$$

### Apartado b)

Para buscar la combinación de bombas en serie, es necesario determinar las curvas Q-H y  $\eta - Q$  para los modelos establecidos.

MODELO	R254	R236	R219	R201
Q (m <sup>3</sup> /s)	H (mca)	H (mca)	H (mca)	H (mca)
0	95	82	69	58
0,02	94	80	68	57
0,04	90	76	64	52
0,06	85	70	57	46
0,08	76	63	50	38
Ecuación Curva $H = A + BQ + CQ^2$				
A	95	82,1	69,3	58,3
B	7,9	-68,6	-30,7	-40,7
C	-3035,7	-2142,9	-2678,6	-2678,6
Q <sub>min</sub> (m <sup>3</sup> /s)	0,042	0,045	0,049	0,05
Q <sub>max</sub> (m <sup>3</sup> /s)	0,104	0,09	0,095	0,082

En el caso de las curvas de rendimiento, la tabla viene definida por

R254		R236		R219		R201	
$\eta(\%)$	$Q (m^3/s)$	$\eta(\%)$	$Q (m^3/s)$	$\eta(\%)$	$Q (m^3/s)$	$\eta(\%)$	$Q (m^3/s)$
74	0,042	74	0,045	74	0,049	74	0,05
76	0,048	76	0,05	76	0,053	76	0,055
78	0,052	78	0,055	78	0,059	78	0,068
80	0,059	80	0,062	78	0,086	76	0,077
82	0,068	82	0,079	76	0,092	74	0,082
83	0,082	80	0,09	74	0,095		
82	0,095						
80	0,104						
Ecuación Curva $\eta (\%) = D + EQ + FQ^2$							
D	43,8	34,1		20,6		9,66	
E	961,8	1252,5		1648,5		2069,9	
F	-5897,4	-8231		-11407		-15679	
Qmin ( $m^3/s$ )	0,042	0,045		0,049		0,05	
Qmax ( $m^3/s$ )	0,104	0,09		0,095		0,082	

Por tanto, viendo la tabla de Q-H, la combinación será una bomba R254 y otra R219, cuyas curvas serían:

$$H_{R254} = 95 + 7,9Q - 3035,7Q^2$$

$$H_{R219} = 69,3 - 68,6Q - 2142,9Q^2$$

**Apartado c)**

La curva resultante sería:

$$H_{BS} = 164,3 - 22,8Q - 5714,3Q^2$$

Cada una de las bombas operaría con su curva de rendimiento definida para el intervalo de caudales de las tablas anteriores:

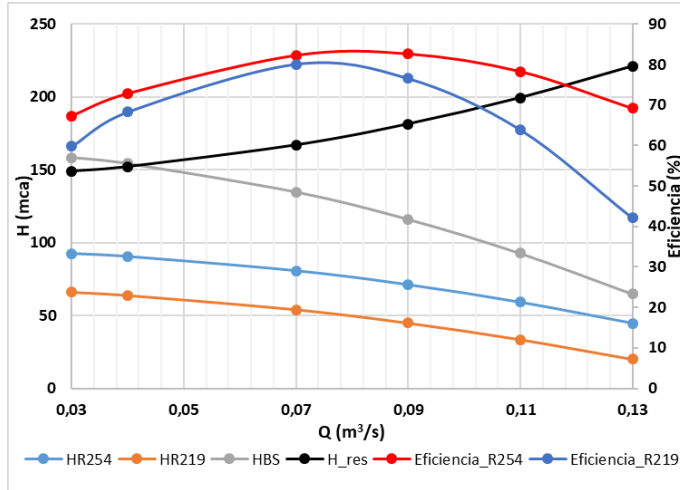
$$\eta_{R254}(\%) = 43,8 + 961,8Q - 5897,4Q^2$$

$$\eta_{R219}(\%) = 20,6 + 1648,5Q - 11407Q^2$$

La representación gráfica de las curvas, se muestra a continuación (aunque la representación se sale fuera del dominio de las funciones obtenidas, se han ampliado los límites



con el objetivo de que los alumnos puedan ver como varían las funciones). No obstante, el punto de funcionamiento está dentro del dominio definido para la función.



**Apartado d)**

Gráficamente o analíticamente se puede obtener la altura que aportan las dos bombas instaladas en serie.

$$H_{BS} = 164,3 - 22,8 Q - 5714,3 Q^2 = 154,25 \text{ mca}$$

Y el punto de funcionamiento teniendo en cuenta la instalación sería:

$$H_r = H_{BS}$$

$$145 + 4500Q^2 = 164,3 - 22,8 Q - 5714,3 Q^2$$

$$Q = 0,04236 \text{ m}^3/\text{s}$$

$$H = 153,07 \text{ mca}$$

Para  $Q_F$  el coste energético sería:

$$C_E \left( \frac{\text{kwh}}{\text{m}^3} \right) = \frac{\text{Energía}}{\text{Volumen}} = \frac{P(\text{kw}) t (\text{h})}{V (\text{m}^3)} = \frac{P(\text{kw}) t (\text{s})}{Q t (\text{m}^3)} = \frac{\gamma H}{\eta 3600} \left( \frac{\text{kwh}}{\text{m}^3} \right)$$

$$P(\text{kw}) = \frac{\gamma Q H}{\eta}$$

En el caso de estudio los resultados se adjuntan a continuación:

MODELO	Q (m <sup>3</sup> /s)	H (mca)	η (%)	P(kw)	C <sub>E</sub> ( $\frac{kwh}{m^3}$ )
<b>R254</b>	0,04237	89,885	73,964	50,512	0,331
<b>R219</b>	0,04237	63,191	69,969	37,538	0,246
<b>BS</b>	0,04237	153,076	--	88,050	0,577

**Apartado e)**

Las pérdidas de carga que debe introducir la válvula serán:

$$h_s = H_{BS}(Q = 0,04) - H_r(Q = 0,04) = 154,25 - 152,2 = 2,05 \text{ mca}$$

Conocido que  $h_s = K_v Q^2$

$$K_v = \frac{h_s}{Q^2} = \frac{2,05}{0,04^2} = 1281,25 \frac{\text{mca}}{\left(\frac{\text{m}^3}{\text{s}}\right)^2}$$

**Apartado f)**

En este caso, los 40 l/s demandan una altura de bombeo de 152,2 m. Una bomba R254 para un caudal de 40 l/s aporta 90,46 mca. Por tanto, dos bombas, para este caudal aportarían 180,92 mca superior a los 152,2 mca que fija la curva resistente

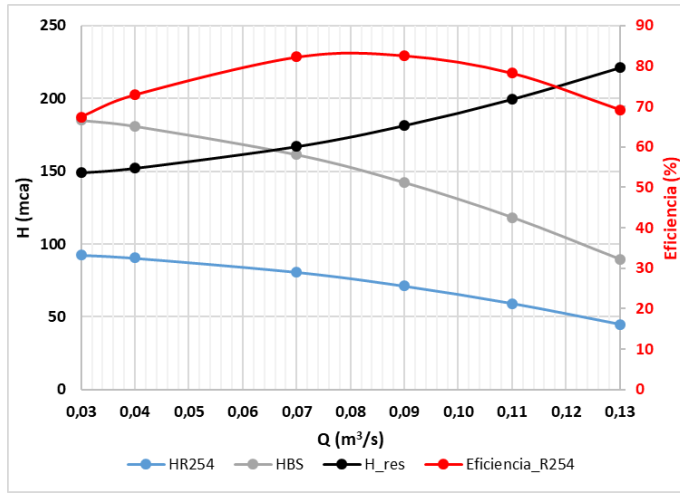
La curva resultante sería:

$$H_{BS} = 190 + 15,8Q - 6071,4Q^2$$

Cada una de las bombas operaría con la curva de rendimiento definida para el intervalo de caudales de las tablas anteriores:

$$\eta_{R254}(\%) = 43,8 + 961,8Q - 5897,4Q^2$$

La representación gráfica de las curvas, se muestra a continuación (aunque la representación se sale fuera del dominio de las funciones obtenidas, se han ampliado los límites con el objetivo de que los alumnos puedan ver como varían las funciones). No obstante, el punto de funcionamiento está dentro del dominio definido para la función.



**Apartado g)**

El punto de funcionamiento teniendo en cuenta la instalación sería:

$$H_r = H_{BS}$$

$$145 + 4500Q^2 = 190 + 15,8 Q - 6071,4 Q^2$$

$$Q_F = 0,066 \text{ m}^3/\text{s}$$

$$H_F = 164,60 \text{ mca}$$

MODELO	Q (m³/s)	H (mca)	$\eta$ (%)	P(kw)	$C_E \left( \frac{kwh}{m^3} \right)$
R254	0,066	82,30	81,590	65,308	0,275
R254	0,066	82,30	81,590	65,308	0,275
BS	0,066	164,60		130,62	0,550

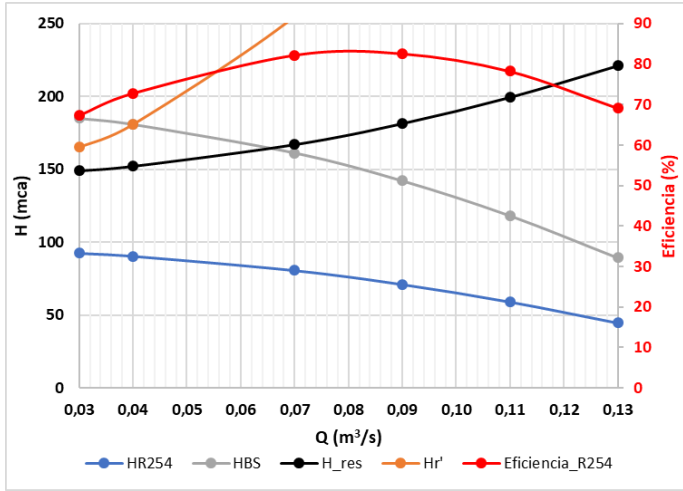
**Apartado h)**

Las pérdidas de carga que debe introducir la válvula serán:

$$h_s = H_{BS}(Q = 0,04) - H_r(Q = 0,04) = 180,92 - 152,2 = 28,72 \text{ mca}$$

Conocido que  $h_s = K_v Q^2$

$$K_v = \frac{h_s}{Q^2} = \frac{28,72}{0,04^2} = 17950 \frac{\text{mca}}{\left( \frac{\text{m}^3}{\text{s}} \right)^2}$$



MODELO	Q (m³/s)	H (mca)	$\eta$ (%)	P(kw)	$C_E \left(\frac{kwh}{m^3}\right)$
R254	0,04	90,46	72,84	48,73	0,338
R254	0,04	90,46	72,84	48,73	0,338
BS	0,04	181,92		97,46	0,676

**Apartado i)**

En este caso se tiene una bomba operando a régimen nominal ( $Q=0,04$  m³/s;  $H=90,46$  mca). Por tanto, la bomba 2 deberá aportar la diferencia:

$$H_{B2} = H_r - H_{B1}$$

$$H_{B2} = 152,2 - 90,46 = 61,74 \text{ mca}$$

Por tanto, la bomba 2 debe operar en el punto  $P_{B2}(0,04, 61,74)$ . Si se traza la parábola de congruencia por  $P_{B2}$  viene definida por la expresión:

$$H_{PC} = \frac{H_{B2}}{Q_{B2}^2} Q^2 = \frac{61,74}{0,04^2} Q^2 = 38588,2 Q^2$$

La intersección de  $H_{PC}$  con la curva de la bomba R254, permite obtener el punto homólogo a B2.

$$H_{PC} = H_{R254}$$

$$38588,2 Q^2 = 95 + 7,9Q - 3035,7Q^2$$

$$Q_3 = 0,047869 \text{ m}^3/\text{s}$$

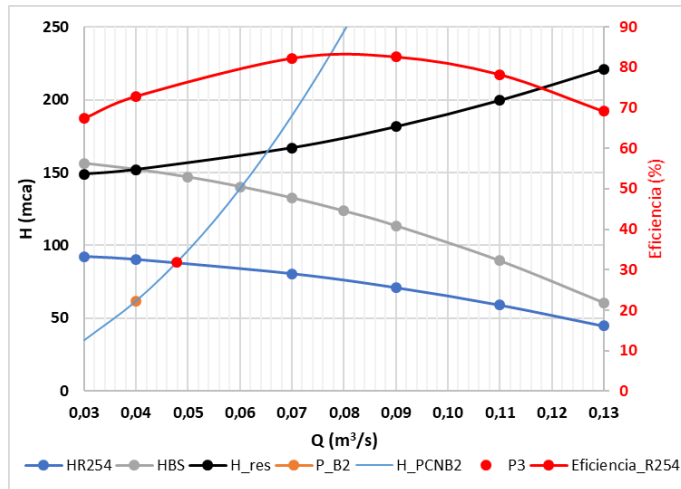
$$H_3 = 84,422 \text{ mca}$$

$$\alpha = \frac{Q_{B2}}{Q_3} = \frac{0,04}{0,047869} = 0,8356$$

$$n = 0,8356 \cdot 2900 = 2423 \text{ rpm}$$

El coste energético puede determinarse de manera similar a los apartados anteriores.

MODELO	Q (m <sup>3</sup> /s)	H (mca)	$\eta$ (%)	P(kw)	$C_E \left(\frac{\text{kwh}}{\text{m}^3}\right)$
R254	0,04	90,46	72,836	48,734	0,338
R254 <sub><math>\alpha</math></sub>	0,04	61,74	76,327	31,740	0,220
BS	0,04	152,2	--	80,474	0,558



### Apartado j)

Se observa que el coste energético para dos bombas a régimen nominal es de 0,676 kWh/m<sup>3</sup> mientras que si se opera a velocidad variable es 0,558 kWh/m<sup>3</sup> (82,54%)

**Problema 6**

Considerando un sistema cuya curva resistente está definida por  $H_r = 32 + 3000Q^2$  (H en mca y Q en  $\frac{m^3}{s}$ ).

- a) Si el sistema debe abastecer un caudal de 120 l/s y teniendo en cuenta que el ingeniero dispone únicamente de una bomba de cada modelo aportado en la figura del enunciado. Determinar la mejor combinación en paralelo.  
1 bomba R254 +1 Bomba R236

- b) Establecer el caudal de funcionamiento de la instalación.

$$Q_F = 0,12091 \frac{m^3}{s}$$

$$H_F = 75,86 \text{ m}$$

- c) Para la situación del apartado b) determinar el coste energético para tal situación de operación.

MODELO	Q (m <sup>3</sup> /s)	H (mca)	C <sub>E</sub> ( $\frac{kWh}{m^3}$ )
<b>R254</b>	0,08072	75,858	0,249
<b>R236</b>	0,04028	75,860	0,290
<b>BP</b>	0,12100	75,860	0,539

- d) Si el ingeniero puede seleccionar dos bombas del mismo modelo. Definir dicha selección teniendo en cuenta que en régimen nominal se debe garantizar una altura mínima a la establecida por la curva resistente.

2 bombas R254

- e) Determinar el punto de funcionamiento ( $F_p$ ) si las máquinas operan a la velocidad de régimen nominal. Del mismo modo, determinar el coste energético de cada una de las bombas

$$Q_{F_p} = 0,12998 \frac{m^3}{s}$$

$$H_{F_p} = 82,69 \text{ mca}$$

- f) Si se dispone de un variador de frecuencia instalado en una de las bombas. Determinar la velocidad de giro necesaria para operar en el punto de funcionamiento. Determinar el coste energético para esta situación

$$n = 2650 \text{ rpm}$$

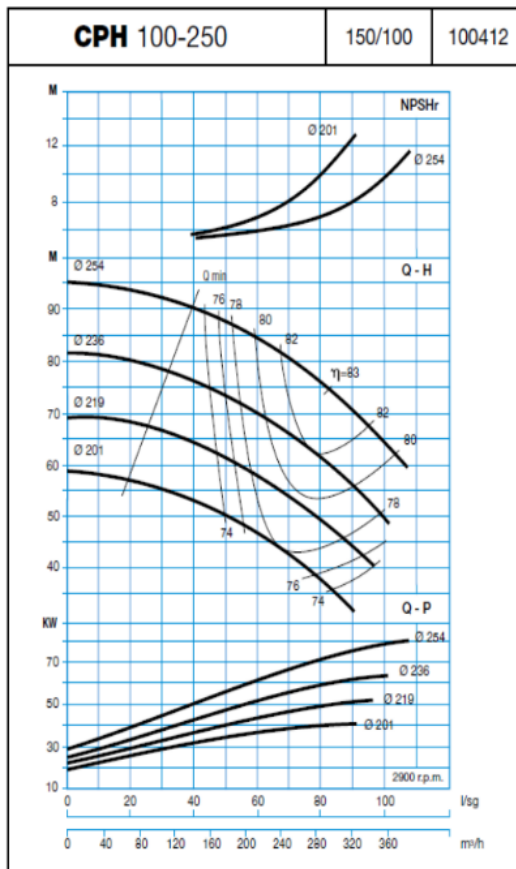
$$C_E \left( \frac{kWh}{m^3} \right) = 0,525$$

- g) Si se dispone de dos variadores de frecuencia instalados en cada una de las bombas. Determinar la velocidad de giro necesaria para operar en el punto de funcionamiento. Determinar el coste energético para esta situación

$$n = 2754 \text{ rpm}$$

$$C_E \left( \frac{\text{kWh}}{\text{m}^3} \right) = 0,506$$

- h) Comparar situación del apartado f) y g)



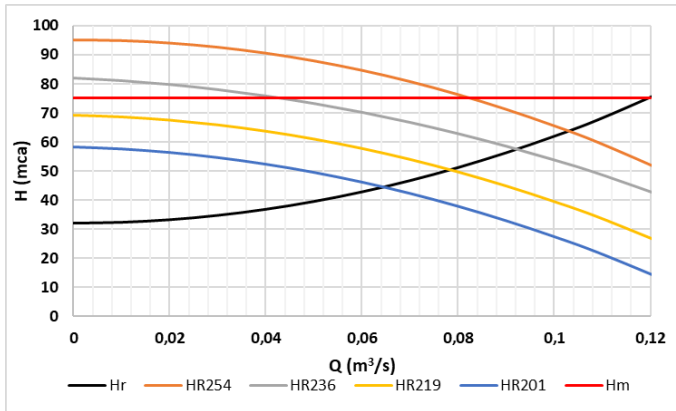
## SOLUCIÓN

### Apartado a)

Teniendo en cuenta la curva resistente para un caudal de 120 l/s, la altura requerida es:

$$H_r = 32 + 3000Q^2 = 75,2 \text{ mca}$$

En este caso, teniendo en cuenta las curvas de las bombas.



A tenor de la imagen que muestra las cuatro bombas disponibles. Sólo las bombas R254 y R236 son posibles.

### Apartado b)

En primer lugar, se determinan las curvas Q-H y  $\eta - Q$  para los modelos establecidos.

MODELO	R254	R236	R219	R201
Q (m <sup>3</sup> /s)	H (mca)	H (mca)	H (mca)	H (mca)
0	95	82	69	58
0,02	94	80	68	57
0,04	90	76	64	52
0,06	85	70	57	46
0,08	76	63	50	38
Ecuación Curva $H = A + BQ + CQ^2$				
A	95	82,1	69,3	58,3
B	7,9	-68,6	-30,7	-40,7
C	-3035,7	-2142,9	-2678,6	-2678,6
Q <sub>min</sub> (m <sup>3</sup> /s)	0,042	0,045	0,049	0,05
Q <sub>max</sub> (m <sup>3</sup> /s)	0,104	0,09	0,095	0,082



En el caso de las curvas de rendimiento

R254		R236		R219		R201	
$\eta(\%)$	$Q (m^3/s)$	$\eta(\%)$	$Q (m^3/s)$	$\eta(\%)$	$Q (m^3/s)$	$\eta(\%)$	$Q (m^3/s)$
74	0,042	74	0,045	74	0,049	74	0,05
76	0,048	76	0,05	76	0,053	76	0,055
78	0,052	78	0,055	78	0,059	78	0,068
80	0,059	80	0,062	78	0,086	76	0,077
82	0,068	82	0,079	76	0,092	74	0,082
83	0,082	80	0,09	74	0,095		
82	0,095						
80	0,104						
Ecuación Curva $\eta (\%) = D + EQ + FQ^2$							
D	43,8	34,1		20,6		9,66	
E	961,8	1252,5		1648,5		2069,9	
F	-5897,4	-8231		-11407		-15679	
Qmin ( $m^3/s$ )	0,042	0,045		0,049		0,05	
Qmax ( $m^3/s$ )	0,104	0,09		0,095		0,082	

Dado que las dos bombas seleccionadas son  $H_{R254}$  y  $H_{R236}$ , debe determinarse el punto de acoplamiento ( $P_A$ ). En este caso, la bomba R254 operara sola, hasta que alcance el valor del caudal de acoplamiento, donde las alturas de las bombas se igualan

$$H_{R254} = H_{R236}(Q_{R256} = 0)$$

$$95 + 7,9Q - 3035,7Q^2 = 82,1$$

$$Q_A = 0,06675 \frac{m^3}{s}$$

Por tanto,  $P_A (0,06675, 82,1)$

Definido el punto de acoplamiento, deben obtenerse dos puntos más  $P_B$  y  $P_C$ , suponiendo un caudal para la bomba A y obteniendo el valor del caudal para la bomba B

	HR254		HR236		HR254+HR236	
	Q	H	Q	H	Q	H
	0	95,00	--	--	0,00000	95,00
	0,01	94,78	--	--	0,01000	94,78
	0,02	93,94	--	--	0,02000	93,94
	0,03	92,50	--	--	0,03000	92,50
	0,04	90,46	--	--	0,04000	90,46
	0,05	87,81	--	--	0,05000	87,81
	0,06	84,55	--	--	0,06000	84,55
P <sub>A</sub>	0,06675	82,00	0,00000	82,10	0,06675	82,00
P <sub>B</sub>	0,07	80,68	0,01432	80,68	0,08432	80,68
P <sub>C</sub>	0,08	76,20	0,03884	76,20	0,11884	76,20

La parábola que define la curva resultante de disponer las dos bombas en paralelo (parábola que pasa por los puntos A, B y C), viene definida por la expresión:

$$H_{R254+R236} = 81,16 + 82,205Q - 1042,7Q^2 \quad Q > 0,06675 \frac{m^3}{s}$$

Por lo que el punto de funcionamiento será:

$$81,16 + 82,205Q - 1042,7Q^2 = 32 + 3000Q^2$$

$$Q_F = 0,12091 \frac{m^3}{s}$$

$$H_F = 75,86 \text{ m}$$

La curva resultante sería:

$$Q \leq 0,06675 \rightarrow H = 95 + 7,9Q - 3035,7Q^2$$

$$Q > 0,06675 \rightarrow H_{R254+R236} = 81,16 + 82,205Q - 1042,7Q^2$$

Cada una de las bombas operaría con su curva de rendimiento definida para el intervalo de caudales de las tablas anteriores:

$$\eta_{R254}(\%) = 43,8 + 961,8Q - 5897,4Q^2$$

$$\eta_{R236}(\%) = 34,1 + 1252,5Q - 8231Q^2$$

Para  $Q_F$  el coste energético sería:

$$C_E \left( \frac{kwh}{m^3} \right) = \frac{\text{Energía}}{\text{Volumen}} = \frac{P(kw) t (h)}{V (m^3)} = \frac{P(kw) t (s)}{Q t (m^3)} = \frac{\gamma H}{\eta 3600} \left( \frac{kwh}{m^3} \right)$$

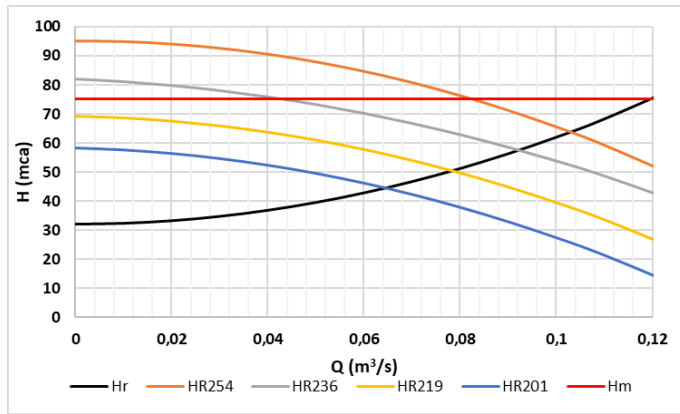
$$P(kw) = \frac{\gamma Q H}{\eta}$$

En el caso de estudio los resultados se adjuntan a continuación:

MODELO	Q (m <sup>3</sup> /s)	H (mca)	$\eta$ (%)	P(kw)	$C_E \left( \frac{kwh}{m^3} \right)$
<b>R254</b>	0,08072	75,858	83,011	72,363	0,249
<b>R236</b>	0,04028	75,860	71,196	42,103	0,290
<b>BP</b>	0,12100	75,860	--	114,466	0,539

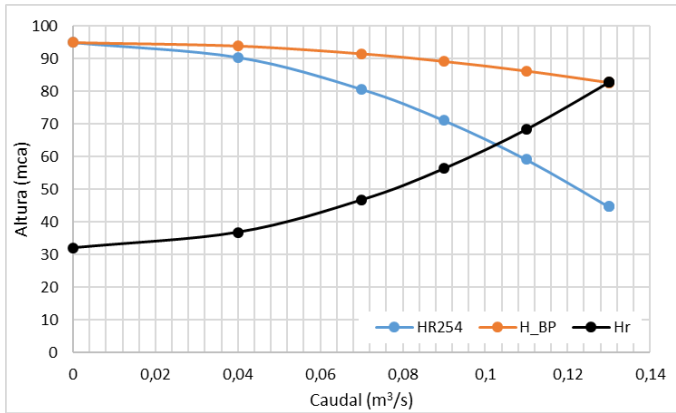
*Apartado d)*

La única asociación que permite garantizar con dos bombas la altura requerida, son dos bombas R254. En el caso de elegir la bomba R236 se necesitarían 3 bombas.



La curva resultante de dos bombas R254 en paralelo será:

$$H_{BP} = 95 + \frac{7,9Q}{2} - \frac{3035,7Q^2}{2^2} = 95 + 3,95Q - 758,93Q^2$$



**Apartado e)**

El punto de funcionamiento ( $F_p$ ) será:

$$95 + 3,95Q - 758,93Q^2 = 32 + 3000Q^2$$

$$Q_{F_p} = 0,12998 \frac{m^3}{s}$$

$$H_{F_p} = 82,69 \text{ mca}$$

**Apartado f)**

En el caso que nos ocupa la bomba deben suministrar una altura manométrica de 75,2 mca (definido en el apartado a) cuando circulan 120 l/s por la instalación. La bomba 1 que gira a régimen nominal operará en el siguiente punto:

$$B1 \left( 0,0821 \frac{m^3}{s}; 75,2 \text{ mca} \right)$$

Por lo tanto, la bomba 2 debe aportar un caudal de:  $0,12 - 0,0821 = 0,0379 \text{ m}^3/\text{s}$

Su punto de operación será:

$$B2 \left( 0,0379 \frac{m^3}{s}; 75,2 \text{ mca} \right)$$

Si se traza la parábola de congruencia por  $P_{B2}$  viene definida por la expresión:

$$H_{PC} = \frac{H_{B2}}{Q_{B2}^2} Q^2 = \frac{75,2}{0,0379^2} Q^2 = 52352,7Q^2$$

La intersección de  $H_{PC}$  con la curva de la bomba R254, permite obtener el punto homólogo a B2.

$$H_{PC} = H_{R254}$$

$$52352,7 Q^2 = 95 + 7,9Q - 3035,7Q^2$$

$$Q_3 = 0,0414 \text{ m}^3/\text{s}$$

$$H_3 = 90,103 \text{ mca}$$

$$\alpha = \frac{Q_{B2}}{Q_3} = \frac{0,0379}{0,0414} = 0,9136$$

$$n = 0,9136 \cdot 2900 = 2650 \text{ rpm}$$

El coste energético puede determinarse de manera similar a los apartados anteriores.

MODELO	Q (m <sup>3</sup> /s)	H (mca)	$\eta$ (%)	P(kw)	$C_E \left( \frac{\text{kwh}}{\text{m}^3} \right)$
<b>R254</b>	0,08210	75,187	83,013	72,947	0,247
<b>R254<sub><math>\alpha</math></sub></b>	0,03790	75,206	73,550	38,017	0,279
<b>BP</b>	0,12000	150,390	--	110,964	0,525

**Apartado h)**

En este caso, como ambas bombas deben operar con variador, se conoce el caudal (120 l/s) y la altura (75,2 mca),

$$\alpha^2 95 + \alpha 3,95Q - 758,93Q^2 = 75,2$$

Resolviendo,  $\alpha = 0,9497$

Por tanto, cada bomba girará a 2754 rpm y el coste energético de cada bomba será:

MODELO	Q (m <sup>3</sup> /s)	H (mca)	$\eta$ (%)	P(kw)	$C_E \left( \frac{\text{kwh}}{\text{m}^3} \right)$
<b>R254<sub><math>\alpha</math></sub></b>	0,06000	75,20	81,025	54,632	0,253
<b>R254<sub><math>\alpha</math></sub></b>	0,06000	75,20	81,025	54,632	0,253
<b>BP</b>	0,12000	75,20	--	109,263	0,506

**Apartado j)**

Se observa que el coste energético para dos bombas a régimen nominal es de 0,5025 kWh/m<sup>3</sup> mientras que si se opera a velocidad variable es 0,506 kWh/m<sup>3</sup> (3,6% inferior)

### Problema 7

Una estudiante del Grado de Ingeniería Mecánica quiere hacer prácticas en una empresa de gestión de agua. Cómo existen más candidatos, la empresa decide hacer una prueba de selección. Proponen a la candidata que busque una solución para poder impulsar agua entre dos depósitos instalados en el término municipal de Alicante. Se conoce que el depósito inicial se encuentra a la cota de 40 msnm y el depósito atmosférico final a la cota de 90 msnm. La conducción de aspiración está compuesta por una conducción de diámetro interior 500 mm, longitud 320 m y un factor de fricción de 0,012. La conducción de impulsión tiene 3500 m de longitud, su diámetro interior es 0,4 m y su factor de fricción 0.015. Las pérdidas localizadas de la conducción son un 15% de las pérdidas por fricción. Teniendo en cuenta las opciones de bombas que se aportan y que se dispone de un único variador de frecuencia, se pide:

- a) Seleccionar una bomba que permita trasvasar  $2000 \text{ m}^3$  en 16 h entre los dos depósitos.

*Bomba R201*

- b) Definir el punto de operación P (caudal, altura manométrica y velocidad de giro). La velocidad de régimen nominal es de 2900 rpm para todas las bombas adjuntadas en la figura

$$P \left( 0,03472 \frac{\text{m}^3}{\text{s}}; 50,60 \text{ mca} \right) n = 2822 \text{ rpm}$$

- c) Establecer el coste energético ( $\text{kWh}/\text{m}^3$ ) para la situación del apartado a)

$$C_e \left( \frac{\text{kWh}}{\text{m}^3} \right) = 0,217 \text{ kWh}/\text{m}^3$$

- d) Definir el recorte de rodete necesario, de acuerdo a la normativa ISO/DIS9906, si se desea operar en el punto de operación del apartado a)

$$RC(\%) = 2,69\%$$

- e) La situación a) está referida a los fines de semana que se dispone de 16h para bombear caudales. Si se desea impulsar los  $2000 \text{ m}^3$  en 8h, definir el número de bombas a instalar, cómo se asociarían y velocidad de giro de las mismas, teniendo en cuenta que solo una de ellas puede tener variador de velocidad. En caso de necesitar asociación de bombas, todas las bombas deben ser iguales a la seleccionada en el apartado a).

*Asociar dos bombas en paralelo (1BVF+1BVV (2780rpm))*

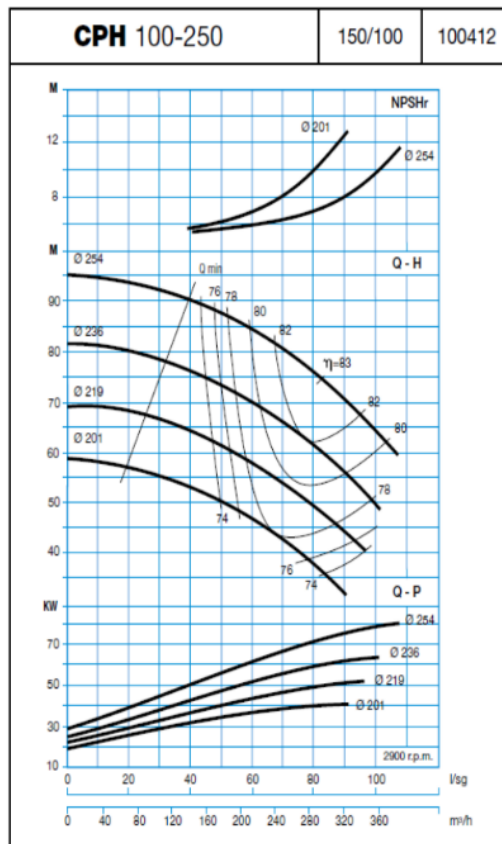
- f) Si únicamente está operando una bomba (apartado a)), y se conoce que la brida de aspiración de la bomba cuyo diámetro es de 100mm, se encuentra a la cota 32 m. Justificar numéricamente si existe cavitación, teniendo en cuenta que la expresión del  $NPSH_R$ , viene definida por la expresión
- $$NPSH_R = 3,33 - 50Q + 1666,67Q^2 \text{ (unidades en SI)}$$

*NO cavita, CS=13,38 m*

- g) Si para la situación del apartado a), se produce una parada de emergencia por fallo eléctrico. Determinar el valor de la sobrepresión máxima que se ve sometida la instalación, si el tiempo de cierre de la válvula antirretorno, situada aguas abajo de la bomba es de 0,1 s. (Considerar  $K_0=0.59$  y espesor de la conducción de impulsión de 10 mm)

$\Delta H = 94,70 \text{ mca}$

Nota: para obtener las curvas se recomienda ajustar un polinomio del tipo  $H = A + BQ + CQ^2$  y  $\eta = E + FQ + GQ^2$  que es el que proporciona mejor ajuste en el entorno del punto de trabajo



## SOLUCIÓN

### Apartado a)

En primer lugar, hay que definir la curva resistente de la instalación del sistema planteado

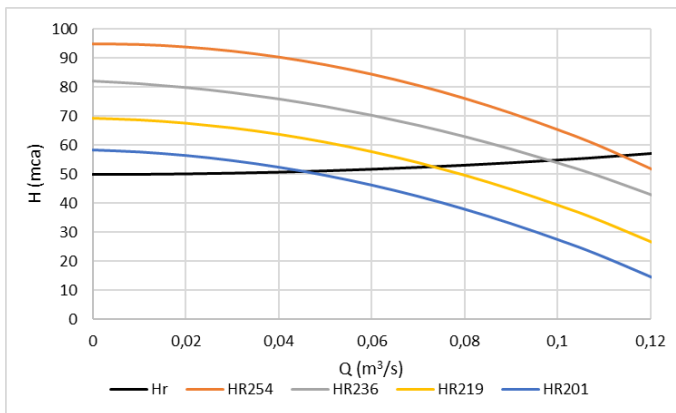
$$H_r(m) = B_1 - B_0 + \sum \frac{8f_i L_i}{\pi^2 g D^5} Q^2$$

$$H_r(m) = 90 - 40 + \frac{80,012 \cdot 320}{\pi^2 g 0,5^5} Q^2 + \frac{8 \cdot 0,015 \cdot 3500}{\pi^2 g 0,4^5} Q^2 = 50 + 498,84 Q^2$$

Teniendo en cuenta la curva resistente para un caudal de 2000 m<sup>3</sup>/h (0,03472 m<sup>3</sup>/s), la altura requerida es:

$$H_r = 50 + 498,84 Q^2 = 50,60 \text{ mca}$$

En este caso, teniendo en cuenta las curvas de las bombas.



A tenor de la imagen que muestra las cuatro bombas disponibles. La bomba más recomendable es R201



**Apartado b)**

En primer lugar, se determinan las curvas Q-H y  $\eta - Q$  para los modelos establecidos.

MODELO	R254	R236	R219	R201
Q (m <sup>3</sup> /s)	H (mca)	H (mca)	H (mca)	H (mca)
0	95	82	69	58
0,02	94	80	68	57
0,04	90	76	64	52
0,06	85	70	57	46
0,08	76	63	50	38
Ecuación Curva $H = A + BQ + CQ^2$				
A	95	82,1	69,3	58,3
B	7,9	-68,6	-30,7	-40,7
C	-3035,7	-2142,9	-2678,6	-2678,6
Q <sub>min</sub> (m <sup>3</sup> /s)	0,042	0,045	0,049	0,05
Q <sub>max</sub> (m <sup>3</sup> /s)	0,104	0,09	0,095	0,082

En el caso de las curvas de rendimiento

R254		R236		R219		R201	
$\eta$ (%)	Q (m <sup>3</sup> /s)	$\eta$ (%)	Q (m <sup>3</sup> /s)	$\eta$ (%)	Q (m <sup>3</sup> /s)	$\eta$ (%)	Q (m <sup>3</sup> /s)
74	0,042	74	0,045	74	0,049	74	0,05
76	0,048	76	0,05	76	0,053	76	0,055
78	0,052	78	0,055	78	0,059	78	0,068
80	0,059	80	0,062	78	0,086	76	0,077
82	0,068	82	0,079	76	0,092	74	0,082
83	0,082	80	0,09	74	0,095		
82	0,095						
80	0,104						
Ecuación Curva $\eta$ (%) = $D + EQ + FQ^2$							
D	43,8	34,1		20,6		9,66	
E	961,8	1252,5		1648,5		2069,9	
F	-5897,4	-8231		-11407		-15679	
Q <sub>min</sub> (m <sup>3</sup> /s)	0,042	0,045		0,049		0,05	
Q <sub>max</sub> (m <sup>3</sup> /s)	0,104	0,09		0,095		0,082	

Seleccionada  $H_{R201}$ , si la máquina gira a su régimen nominal, el punto de funcionamiento será

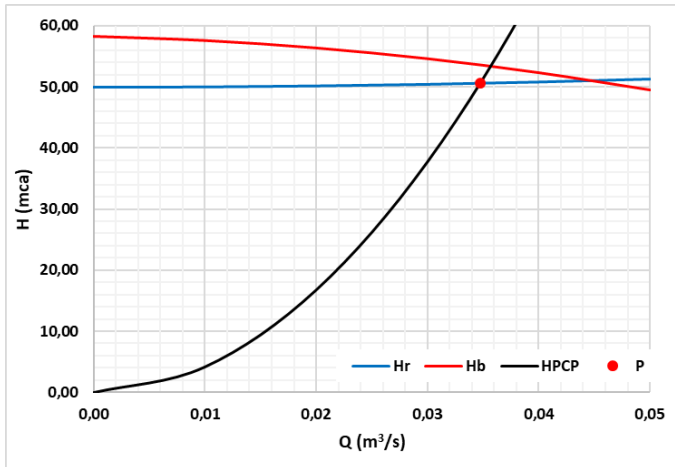
$$50 + 498,84Q^2 = 58,3 - 40,7Q - 2678,6Q^2$$

$$Q_F = 0,03568 \text{ m}^3/\text{s}$$

$$H_F = 53,44 \text{ mca}$$

El punto deseado de operación es  $P(0,03472 \frac{\text{m}^3}{\text{s}}; 50,6 \text{ mca})$ , por tanto, deberá trazarse una curva de congruencia que pase por dicho punto

$$H_{PCP} = \frac{50,6}{0,03472^2} Q^2 = 41976,15Q^2$$



El punto homólogo  $Q$  vendrá definido por la intersección de la curva de la bomba y la parábola de congruencia

$$41976,15Q^2 = 58,3 - 40,7Q - 2678,6Q^2$$

$$Q(0,03568 \frac{\text{m}^3}{\text{s}}; 53,44 \text{ mca})$$

Siendo  $P$  y  $Q$  homólogos, la relación de velocidad vendrá definida por:

$$\alpha = \frac{Q_P}{Q_Q} = \frac{0,03472}{0,03568} = 0,9731$$

Por tanto, la velocidad de giro será  $n = 0,9731 \cdot 2900 = 2822 \text{ rpm}$

**Apartado c)**

La curva de eficiencia de la máquina R201 viene definida por la expresión  $\eta(\%) = 9,66 + 2069,9Q - 15679Q^2$ , por tanto, teniendo en cuenta la variación de velocidad

$$\eta(\%) = 9,66 + \frac{2069,9}{0,9731} Q - \frac{15679}{0,9731^2} Q^2$$

Para el caudal de operación P, la eficiencia es igual a 0,6355. Por tanto, la potencia consumida para la bomba,

$$P = \frac{\gamma Q_P H_P}{\eta_P} = \frac{9,81 \cdot 0,03472 \cdot 50,6}{0,6355} = 27,12 \text{ kW}$$

Finalmente, el coste energético será

$$C_e \left( \frac{\text{kWh}}{\text{m}^3} \right) = \frac{P(\text{kW})}{Q \left( \frac{\text{m}^3}{\text{h}} \right)} = \frac{27,12}{0,03472 \cdot 3600} = 0,217 \text{ kWh/m}^3$$

**Apartado d)**

El recorte de rodete atendiendo a la normativa ISO, viene definido por la parábola

$$H_{PRISO} = \frac{50,6}{0,03472^2} Q^2 = 41976,15 Q^2$$

Por tanto, al ser la misma curva que el apartado b), el punto de intersección con la curva de la bomba (Q) será el mismo. Por tanto, el recorte de rodete será

$$\lambda = \frac{Q_P}{Q_Q} = 0,9731$$

Por lo que el recorte de rodete será  $RC = 1 - 0,9731 = 0,0269 \rightarrow RC(\%) = 2,69\%$

**Apartado e)**

En este caso el caudal deseado es el doble a la situación anterior  $Q'_p = 0,06944 \frac{\text{m}^3}{\text{s}}$ , y la altura requerida en el sistema, teniendo en cuenta la curva resistente será  $H'_p = 52,41 \text{ mca}$ . Ante esta situación, se hace necesario instalar dos bombas en paralelo. La bomba B1 operará a velocidad fija y la segunda bomba (B2) a velocidad variable.

Para esta situación, el caudal de B1 será:

$$52,40 = 58,3 - 40,7Q - 2678,6Q^2$$

$$Q_{B1} = 0,03992 \text{ m}^3/\text{s}$$

Siendo su eficiencia  $\eta(\%) = 9,66 + 2069,9 \cdot 0,03992 - 15679 \cdot 0,03992^2 = 67,29\%$

Por tanto, B2 deberá operar en el punto  $P_{B2}(0,02952 \frac{m^3}{s}; 52,40 \text{ mca})$ , siendo la parábola de congruencia que pasa por dicho punto

$$H_{PC_{B2}} = \frac{52,40}{0,02952^2} Q^2$$

El punto homologo perteneciente a la curva de la bomba, será

$$\frac{52,40}{0,02952^2} Q^2 = 58,3 - 40,7Q - 2678,6Q^2 \rightarrow Q = 0,03013 \frac{m^3}{s}$$

Por tanto, la relación de velocidad para B2 será

$$\alpha_{B2} = \frac{0,02952}{0,03013} = 0,9793$$

Siendo la velocidad  $n = 0,9793 \cdot 2900 = 2780 \text{ rpm}$

Determinando la eficiencia, potencia y coste energético para cada bomba, se obtiene

	Q (m <sup>3</sup> /s)	H (mca)	Eficiencia (%)	Potencia (kW)	$C_E \left( \frac{kWh}{m^3} \right)$
<b>R201 BVF</b>	0,03992	52,40	67,304	30,493	0,212
<b>R201 BVV</b>	0,02952	52,40	63,897	23,747	0,223
<b>B1+B2</b>	0,06944	52,40	--	54,240	0,436

### Apartado f)

Para la situación del apartado a, operando con una BVV, el  $NPSH_r$  de cada bomba es diferente.

$$NPSH_R = 3,33 - 50Q + 1666,67Q^2$$

El  $NPSH_d$  vendrá definido por el Bernoulli entre el depósito y las bridas de aspiración

$$NPSH_d = (z_0 - z_1) + \frac{P_0}{\gamma} + \left( \frac{v_0^2 - v_1^2}{2g} \right) - h_r - h_s - P_v$$

Se deberá de comprobar el coeficiente de seguridad, debiendo ser este mayor a 1, para que no exista cavitación y tener cierto margen de seguridad

$$\begin{aligned} (40 - 32) + 10,33 + \left( \frac{0^2 - 4,42^2}{2g} \right) - 0,014 - 0,33 = \\ = 3,33 - 50 \cdot 0,03472 + 1666,67 \cdot 0,03472^2 + CS \rightarrow CS = 13,38 \text{ m} \end{aligned}$$

**Apartado d)**

La celeridad vendrá definida por la expresión

$$a = \frac{9900}{\sqrt{48,3 + K_0 \frac{D}{e}}} = \frac{9900}{\sqrt{48,3 + 0,59 \frac{400}{10}}} = 1167,5 \text{ m/s}$$

El tiempo crítico de cierre será

$$t_c = \frac{2L}{a} = \frac{2 \cdot 3500}{1167,5} = 5,99 \text{ s}$$

Como la válvula cierra en 0,1 s, el cierre es rápido. Por ser un cierre rápido, la sobre-presión vendrá definida por

$$\Delta H = \frac{aV}{g}$$

Por tanto, la sobrepresión de Allievi será

$$\Delta H = \frac{1167,5 \frac{0,1}{\pi 0,2^2}}{g} = 94,70 \text{ mca}$$

**Problema 8**

A consecuencias de las últimas lluvias protagonizadas durante la Semana Santa, una comunidad de vecinos ha decidido recuperar el agua que llueve sobre la plaza para emplearla posteriormente como agua de riego de jardines y baldeo. El sistema de bombeo debe desarrollar diferentes funciones:

1. Impulsar los caudales recogidos por la lluvia a los depósitos de acumulación. En este caso, la curva resistente de la instalación viene definida por la expresión  $H_r=90+149500Q^2$ . El caudal de bombeo no es condicionante en esta fase, siendo el caudal mínimo 1 l/s.
2. Inyectar en red de riego de jardines. En este caso, en función del sector que se establezca, se conoce los valores de altura y caudal

SITUACIÓN	Q (l/s)	H (mca)
S2.1	1,33	48
S2.2	2	49
S2.3	5	51
S2.4	6	50

3. Dentro de la red contra incendios, la cual está establecida por una conducción de 50.8 mm de 250 m, un factor de fricción de 0.012 y cuyo caudal máximo es de 144 l/min. En este caso, el desnivel geométrico es de 45 m.,

Se pide para estas condiciones y dado el catálogo del que se dispone (adjuntado en la página siguiente)

- a. Seleccionar el tipo de bomba más eficiente que opera en todas las situaciones, justificando numéricamente y gráficamente la selección.

RFA 32-20/7,5

- b. Definir las condiciones de operación para cada situación (número de bombas (Nb), asociación (A), velocidad de rotación (n))

S 1	S 2.1	S 2.2	S 2.3	S 2.4	S 3
Nb 2	Nb 1	Nb 1	Nb 2	Nb 2	Nb 1
A SERIE (1BVF+1BVV)	A Individual BVV	A Individual BVV	A PARALELO (2BVF)	A PARALELO (1BVF+1BVV)	A Individual BVV
n (rpm) (2900 - 2475)	n (rpm) (2781)	n (rpm) (2826)	n (rpm) (2900 - 2900)	n (rpm) (2900 - 2877)	n (rpm) (2845)



Tablas de selección / Selection charts / Tables de selection

2900 RPM

Tipo/Type	Motor/Moteur P2		l/min. m <sup>3</sup> /h.	0	75	100	125	150	200	250	300	350	400	450	500	550	600
	HP	KW		0	4,5	6	7,5	9	12	15	18	21	24	27	30	33	36
RFA 32 - 16/3	3	2,2	29		28,5	28	27,3	25,7	23,8	21,4	18,5	14,8					
RFA 32 - 16/4	4	3	36,8		36,4	36	35,4	34,2	32,8	31,1	28,8	26	22,3				
RFA 32 - 20/5,5	5,5	4	41		40	39,5	38,9	37,5	36	34,2	32,2	30	27				
RFA 32 - 20/7,5	7,5	5,5	52,8		52	51,5	51	50	48,5	46,8	45	42,7	40,1	37	33,3	28,7	
RFA 32 - 20/10	10	7,5	61		60,5	60,1	59,6	58,5	57,2	55,5	53,7	51,5	49	46,2	42,7	38,5	

## SOLUCIÓN

### Apartado a)

En primer lugar, hay que seleccionar la bomba adecuada que cumpla con todas las condiciones. Para ello, es necesario conocer cuales van a ser los puntos de operación en todas las situaciones.

Para la situación 1, la curva resistente es conocida y, por tanto, la altura necesaria será

$$H = 90 + 149500 \, 0,001^2 = 90,60 \, mca$$

Para la situación 2 se dan en el enunciado y para la situación 3 se puede determinar

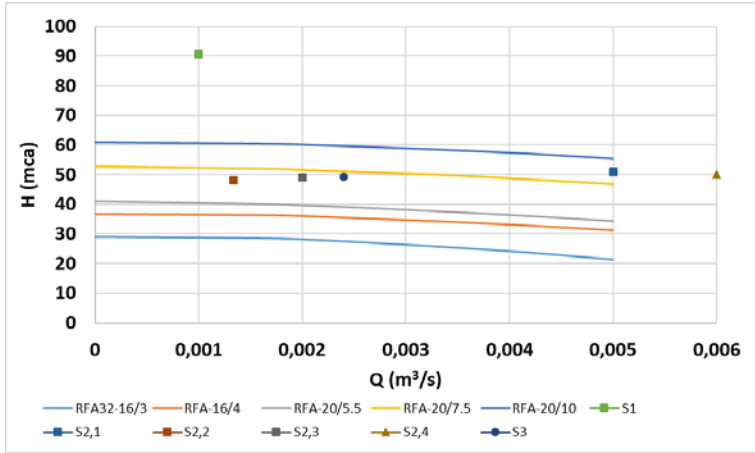
$$H_r = 45 + \frac{8 \, 0,012 \, 250}{\pi^2 g 0,0508^5} 0,0024^2 = 49,22 \, mca$$

Por tanto, los puntos serán

SITUACIÓN	Q (l/s)	H (mca)
1	1	90,6
2.1	5	51
2.2	1,33	48
2.3	2	49
2.4	6	50
3	2,4	49,22

Teniendo en cuenta, las bombas que nos ofrece el enunciado (mostrada sus curvas en la siguiente figura) y los puntos de operación, únicamente las bombas RFA20/7.5 Y RFA20/10 son capaces de suministrar los puntos de funcionamiento bien de forma individual o asociadas. Teniendo en cuenta la potencia consumida, se opta por seleccionar la bomba RFA20/7.5 por tener un menor consumo energético.





**Apartado b)**

Seleccionada la bomba, ésta viene definida por la expresión, siendo sus unidades en el SI (mca, m³/s)

$$H_b = 52,81 - 184,09Q - 203189Q^2$$

**Análisis Situación 1**

En esta situación S1(0,001m³/s;90,60 mca) hay que asociar dos máquinas en serie ya que una bomba solo aportará una altura de

$$H_{B1} = 52,81 - 184,09 \cdot 0,001 - 203189 \cdot 0,001^2 = 52,42 \text{ mca}$$

Por tanto, la segunda bomba asociada en serie (B2), deberá aportar una altura de

$$H_{B2} = H_{RS1} - H_{B1} = 90,60 - 52,42 = 38,18 \text{ mca}$$

Por lo que el punto de operación de B2 será (0,001 m³/s; 38,18 mca), por lo que hay que trazar una parábola de congruencia que pasa por B2 y buscar su intersección con la curva de la bomba girando a su régimen nominal.

$$H_{PC_{B2}} = \frac{38,18}{0,001^2} Q^2$$

$$H_{PC_{B2}} = H_b$$

$$\frac{38,18}{0,001^2} Q^2 = 52,81 - 184,09Q - 203189Q^2 \rightarrow Q = 1,17 \cdot 10^{-3} \frac{m^3}{s}$$

Por tanto, la velocidad de giro de B2 será:

$$\alpha_{B2} = \frac{Q_{B2}}{Q_3} = \frac{1 \cdot 10^{-3}}{1,17 \cdot 10^{-3}} = 0,8542 \rightarrow n_{B2S1} = 2477 \text{ rpm}$$

### **Análisis Situación 2.1**

En esta situación S2.1(0,005 m<sup>3</sup>/s; 51 mca) hay que asociar dos máquinas en paralelo ya que una bomba solo aportará un caudal de 2,5 l/s para una altura de 51 mca (ver tabla de catálogo). En este caso, dos bombas asociadas en paralelo aportarán el punto de funcionamiento deseado.

### **Análisis Situación 2.2**

En esta situación S2.2(0,00133 m<sup>3</sup>/s; 48 mca) una bomba será suficiente y habrá que determinar su velocidad de giro. En este caso, la parábola de congruencia que pasa por el punto de funcionamiento requerido

$$H_{PC_{S2.2}} = \frac{48}{0,00133^2} Q^2$$

$$H_{PC_{S2.2}} = H_b$$

$$\frac{48}{0,00133^2} Q^2 = 52,81 - 184,09Q - 203189Q^2 \rightarrow Q = 1,39 \cdot 10^{-3} \frac{m^3}{s}$$

Por tanto, la velocidad de giro será:

$$\alpha_{S2.2} = \frac{Q_{S2.2}}{Q_3} = \frac{1,33 \cdot 10^{-3}}{1,39 \cdot 10^{-3}} = 0,9593 \rightarrow n_{S2.2} = 2782 \text{ rpm}$$

### **Análisis Situación 2.3**

En esta situación S2.3(0,002 m<sup>3</sup>/s; 49 mca) una bomba será suficiente y habrá que determinar su velocidad de giro. En este caso, la parábola de congruencia que pasa por el punto de funcionamiento requerido

$$H_{PC_{S2.3}} = \frac{48}{0,00133^2} Q^2$$

$$H_{PC_{S2.3}} = H_b$$

$$\frac{49}{0,002^2} Q^2 = 52,81 - 184,09Q - 203189Q^2 \rightarrow Q = 2,052 \cdot 10^{-3} \frac{m^3}{s}$$

Por tanto, la velocidad de giro será:

$$\alpha_{S2.3} = \frac{Q_{S2.3}}{Q_3} = \frac{1,33 \cdot 10^{-3}}{1,39 \cdot 10^{-3}} = 0,9747 \rightarrow n_{S2.3} = 2827 \text{ rpm}$$

### **Análisis Situación 2.4**

En esta situación S2.4(0,006 m<sup>3</sup>/s; 50 mca) una bomba no será suficiente y habrá que operar de manera que las dos bombas se dispongan en paralelo, girando una a régimen nominal y una segunda máquina a velocidad variable, que habrá que determinar su velocidad de giro.

La BVF (B1), para una altura requerida de 50 mca, el caudal impulsado será:

$$50 = 52,81 - 184,09Q - 203189Q^2 \rightarrow Q = 3,29 \cdot 10^{-3} \frac{m^3}{s}$$

Por tanto, B2 operará en el punto de operación (0,006-0,00329 m<sup>3</sup>/s; 50 mca). En este caso, la parábola de congruencia que pasa por el punto de funcionamiento requerido

$$H_{PC_{B2S2.4}} = \frac{50}{0,00271^2} Q^2$$

$$H_{PC_{S2.3}} = H_b$$

$$\frac{50}{0,00271^2} Q^2 = 52,81 - 184,09Q - 203189Q^2 \rightarrow Q = 2,73 \cdot 10^{-3} \frac{m^3}{s}$$

Por tanto, la velocidad de giro será:

$$\alpha_{B2S2.4} = \frac{Q_{S2.4}}{Q_3} = \frac{2,71 \cdot 10^{-3}}{2,73 \cdot 10^{-3}} = 0,9922 \rightarrow n_{B2S2.4} = 2878 \text{ rpm}$$

### Problema 9

Una industria química textil toma el agua de lavado de un depósito atmosférico que se encuentra a cota 0 m. En una primera fase, el agua es elevada hasta un depósito que se encuentra en la azotea del edificio que se encuentra situado a la cota 35 m. La conducción que une ambos depósitos es de fundición de DN125 ( $f=0.015$ ;  $L=160$  m;  $DN=D_{interior}$ ). Sabiendo que tiene que impulsar un caudal de 20 l/s. Determinar:

- a) Curva resistente de la instalación, considerando las pérdidas localizadas igual a un 15% de las pérdidas por fricción.

$$H_R = 35 + \frac{8 \cdot 0,015 \cdot 1,15 \cdot 160}{\pi^2 g \cdot 0,125^5} Q^2 = 35 + 7472,75 Q^2$$

- b) Si la bomba viene definida por la ecuación  $H_b = 63 + 379Q - 61347Q^2$  y la curva de rendimiento (%) por la expresión  $\eta = 8360Q - 249011Q^2$ , ¿cuál será el punto de funcionamiento de la bomba? Las ecuaciones vienen definidas en unidades del SI

$$Q_F = 0,02311 \frac{m^3}{s}; H_F = 38,99 \text{ mca}$$

- c) Determinar el valor del rendimiento y la potencia absorbida por la bomba para el punto de funcionamiento.

$$\eta = 60,228\%; P = 14,68 \text{ kW}$$

- d) Si se quieren impulsar los 20 l/s y se dispone de un variador de velocidad ¿cuál será el rendimiento de funcionamiento de la máquina y la potencia consumida?

$$\eta = 65,06\%; P = 11,46 \text{ kW}$$

- e) Si se optara por un recorte de rodete clásico. ¿cuál debería ser el recorte de rodete para impulsar 20 l/s?

$$RC = 4,56\%$$

- f) Si el caudal aumenta a 30 l/s, y el ingeniero dispone de otra bomba idéntica (B2) a la definida en el apartado b). ¿Qué solución correcta debería proponer? Dada la solución propuesta, y teniendo en cuenta que solo se dispone de un variador de frecuencia para una única bomba. Definir punto de funcionamiento de cada una de las bombas, velocidad de giro y coste energético.

*Asociación en paralelo (1BVF + 1BVV)*

$$B1 \left( 0,00297 \frac{m^3}{s}; 41,73 \text{ mca}; 2900 \text{ rpm} \right)$$

$$B2 \left( 0,00803 \frac{m^3}{s}; 41,73 \text{ mca}; 2400 \text{ rpm} \right)$$

$$C_{E_{B1}} = 0,179 \frac{kWh}{m^3}; C_{E_{B2}} = 0,197 \frac{kWh}{m^3}; C_{E_{global}} = 0,184 \frac{kWh}{m^3}$$

- g) Determinar el punto de funcionamiento, velocidad de giro y coste energético si se disponen de dos variadores de velocidad.

$$C_E = 0,162 \frac{kWh}{m^3}$$

## SOLUCIÓN

### Apartado a)

El hecho de determinar el punto de funcionamiento, obliga a conocer la curva resistente de la instalación. Por tanto, la curva resistente viene definida por la expresión:

$$H_R = z_B + \frac{P_B}{\gamma} + \frac{V_B^2}{2g} - \left( z_A + \frac{P_A}{\gamma} + \frac{V_A^2}{2g} \right) + \sum \frac{8fLQ^2}{\pi^2 g D^5} + \sum h_s$$

$$H_R = 35 + \frac{8 \cdot 0,015 \cdot 1,15 \cdot 160}{\pi^2 g \cdot 0,125^5} Q^2 = 35 + 7472,75 Q^2$$

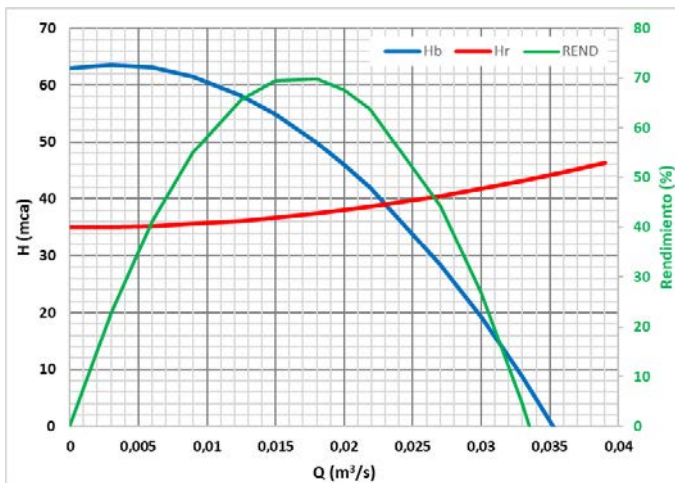
### Apartado b)

El punto de funcionamiento viene definido por la intersección de la curva de la bomba y la curva resistente

$$H_b = H_r$$

$$63 + 379Q - 61347Q^2 = 35 + 7472,75Q^2$$

$$Q_F = 0,02311 \frac{m^3}{s}; H_F = 38,99 mca$$



### Apartado c)

El rendimiento de la máquina vendrá definido por la expresión

$$\eta = 8360Q - 249011Q^2 = 8360 \cdot 0,02311 - 249011 \cdot 0,02311^2 = 60,228\%$$

Por tanto, la potencia absorbida por la máquina será:

$$P = \frac{\gamma Q H}{\eta} = \frac{9,81 \cdot 0,02311 \cdot 38,99}{0,60228} = 14,68 kW$$

**Apartado d)**

Si se desea bombear 20 l/s, la altura necesaria será:

$$H_r = 35 + 7472,75Q^2 = 37,99 \text{ mca}$$

Por tanto, el punto de funcionamiento será P (0,02 m<sup>3</sup>/s, 37,99 mca)

$$H_{PCP} = \frac{37,99}{0,02^2} Q^2$$

$$H_{PCP} = H_b$$

$$\frac{37,99}{0,02^2} Q^2 = 63 + 379Q - 61347Q^2 \rightarrow Q_3 = 0,02132 \frac{\text{m}^3}{\text{s}}$$

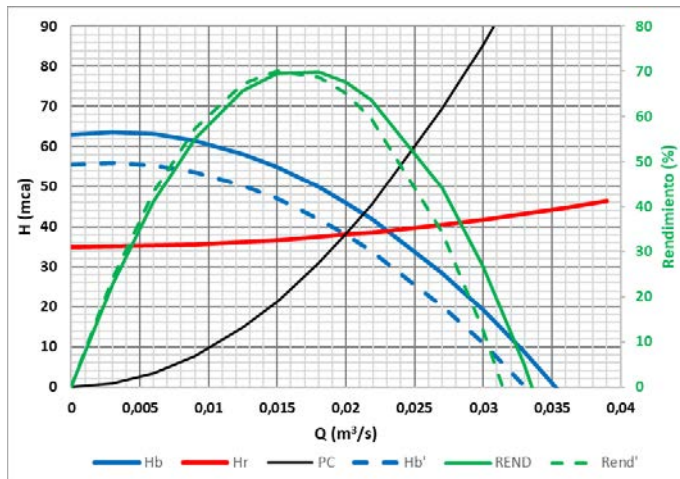
Por tanto, la velocidad de giro será:

$$\alpha = \frac{Q_p}{Q_3} = \frac{2,71 \cdot 10^{-3}}{2,73 \cdot 10^{-3}} = 0,9922 \rightarrow n_{B2S2.4} = 2878 \text{ rpm}$$

$$\eta = \frac{8360}{\alpha} Q - \frac{249011}{\alpha^2} Q^2 = \frac{8360}{0,9922} 0,02 - \frac{249011}{0,9922^2} 0,02^2 = 65,06\%$$

$$P = \frac{\gamma QH}{\eta} = \frac{9,81 \cdot 0,02 \cdot 37,99}{0,6506} = 11,46 \text{ kW}$$

La figura siguiente muestra la resolución gráfica del apartado



**Apartado e)**

La recta de isorrendimiento de recorte de rodete vendrá dada por la ecuación

$$H = \frac{37,99}{0,02} Q = 1899,5Q$$

Por tanto, el punto auxiliar sobre la curva de la bomba ( $Q_3$ ) será

$$1899,5Q = 63 + 379Q - 61347Q^2 \rightarrow Q_3 = 0,02196 \frac{m^3}{s}$$

$$\lambda = \frac{Q_P}{Q_3} = \frac{0,02}{0,02196} = 0,954 \rightarrow RC = 4,56\%$$

**Apartado f)**

En esta ocasión, la asociación se produce en paralelo, por lo que debemos analizar que altura manométrica de impulsión se requiere y que caudal aportará la primera bomba operando a su régimen nominal de giro.

Si se desea bombear 30 l/s, la altura necesaria será:

$$H_r = 35 + 7472,75Q^2 = 41,73 \text{ mca}$$

La bomba (B1) aportará un caudal

$$41,73 = 63 + 379Q - 61347Q^2 \rightarrow Q_{B1} = 0,02197 \frac{m^3}{s}$$

El caudal de B2 será  $0,03 - 0,02197 = 0,00803 \frac{m^3}{s}$

Por tanto, el punto de funcionamiento será B2( $0,00803 m^3/s$ , 41,73 mca) y su parábola de congruencia que pasa por dicho punto será:

$$H_{PC_P} = \frac{41,73}{0,00803^2} Q^2$$

$$H_{PC_P} = H_b$$

$$\frac{41,73}{0,00803^2} Q^2 = 63 + 379Q - 61347Q^2 \rightarrow Q_3 = 0,00971 \frac{m^3}{s}$$



Por tanto, la velocidad de giro será:

$$\alpha = \frac{Q_P}{Q_3} = \frac{8,03 \cdot 10^{-3}}{9,71 \cdot 10^{-3}} = 0,8277 \rightarrow n_{B2} = 2400 \text{ rpm}$$

$$\eta = \frac{8360}{\alpha} Q - \frac{249011}{\alpha^2} Q^2 = \frac{8360}{0,8277} \cdot 0,00803 - \frac{249011}{0,8277^2} \cdot 0,00803^2 = 57,30\%$$

$$P = \frac{\gamma Q H}{\eta} = \frac{9,81 \cdot 0,00803 \cdot 41,73}{0,5730} = 5,70 \text{ kW}$$

$$C_{E_{B2}} = \frac{5,70}{0,00803 \cdot 3600} = 0,197 \frac{\text{kWh}}{\text{m}^3}$$

La potencia consumida por cada una de las bombas y el coste energético vendrán definidos por:

$$P_{B1} = \frac{\gamma Q H}{\eta} = \frac{9,81 \cdot 0,02197 \cdot 41,73}{0,6349} = 14,16 \text{ kW}$$

$$C_{E_{B1}} = \frac{14,16}{0,02197 \cdot 3600} = 0,179 \frac{\text{kWh}}{\text{m}^3}$$

$$P_{B2} = \frac{\gamma Q H}{\eta} = \frac{9,81 \cdot 0,00803 \cdot 41,73}{0,5730} = 5,70 \text{ kW}$$

$$C_{E_{B2}} = \frac{5,70}{0,00803 \cdot 3600} = 0,197 \frac{\text{kWh}}{\text{m}^3}$$

El coste energético total será

$$C_{E_{global}} = \frac{P_{B1} + P_{B2} \text{ (kW)}}{Q_T \left( \frac{\text{m}^3}{\text{h}} \right)} = \frac{(14,16 + 5,70)}{0,03 \cdot 3600} = 0,184 \text{ kWh/m}^3$$

### **Apartado g)**

En este caso cada una de las bombas operaran en el punto de operación  $C(0,0015 \frac{\text{m}^3}{\text{s}}; 41,73 \text{ mca})$ . Su parábola de congruencia que pasa por dicho punto será:

$$H_{PC_P} = \frac{41,73}{0,015^2} Q^2$$

$$H_{PC_P} = H_b$$

$$\frac{41,73}{0,015^2} Q^2 = 63 + 379Q - 61347Q^2 \rightarrow Q_3 = 0,01676 \frac{\text{m}^3}{\text{s}}$$

Por tanto, la velocidad de giro será:

$$\alpha = \frac{Q_c}{Q_3} = \frac{0,015}{0,01676} = 0,8948 \rightarrow n_{B2} = 2595 \text{ rpm}$$

$$\eta = \frac{8360}{\alpha} Q - \frac{249011}{\alpha^2} Q^2 = \frac{8360}{0,8948} 0,015 - \frac{249011}{0,8948^2} 0,015^2 = 70,18\%$$

$$P = \frac{\gamma Q H}{\eta} = \frac{9,81 \cdot 0,015 \cdot 41,73}{0,7018} = 8,74 \text{ kW}$$

$$C_{E_{B1}} = \frac{8,74}{0,015 \cdot 3600} = 0,162 \frac{\text{kWh}}{\text{m}^3}$$

La potencia consumida por cada una de las bombas y el coste energético vendrán definidos por:

$$P_{B1} = \frac{\gamma Q H}{\eta} = \frac{9,81 \cdot 0,02197 \cdot 41,73}{0,6349} = 14,16 \text{ kW}$$

$$C_{E_{B1}} = \frac{14,16}{0,02197 \cdot 3600} = 0,179 \frac{\text{kWh}}{\text{m}^3}$$

**Problema 10**

Se desea impulsar agua desde un depósito que se encuentra a la cota 20 msnm hasta otro depósito que sitúa a la cota 115 msnm, Se sabe que ambos depósitos están conectados por una conducción de diferentes diámetros. Estos tramos son:

- Tramo de Aspiración: Longitud: 60 m. DN600 mm  $f=0,0157$
- Tramo Impulsión 1: Longitud 1320 m. DN400 mm  $f=0,018$
- Tramo Impulsión 2: Longitud 3740 m, DN350 mm  $f=0,0177$

Los elementos que producen pérdidas localizadas son:

- Tubería de aspiración: Filtro DN600 ( $k=1,7$ ), 4 codos de 45° DN600 ( $k=0,65$ )
- Tubería de impulsión: 8 codos de 90° DN400 ( $k=0,8$ ), 1 reducción DN400 ( $k=0,5$ ), 2 reducción DN350 ( $k=0,6$ ), 1 válvula antirretorno DN150 ( $k=1,8$ ).

La bomba seleccionada por el ingeniero tiene una ecuación  $H_b=180+60Q-1600Q^2$  y la curva de su rendimiento viene dada por la curva:  $\eta=1310Q-5150 Q^2$ , siendo la velocidad de giro nominal 1450 rpm

- a) Determinar la curva característica de la conducción.

$$H_r = 95 + 1556,23Q^2$$

- b) ¿Cuál es el rendimiento de la bomba trabajando a régimen nominal?

$$\eta = 72,07\%$$

- c) Si cambiando el rodete, se desea que la bomba trabaje en su rendimiento óptimo teniendo en cuenta la curva característica de la conducción ¿Cuál sería el punto de funcionamiento, la nueva curva de la bomba y rendimiento?

$$Q_F = 0,0629 \frac{m^3}{s}; H_F = 101,16 \text{ mca}; \eta_F = 83,31\%$$

$$H_\lambda = 112,57 + 75,87Q - 4091,22Q^2$$

$$\eta_\lambda = 2648,93Q - 21057,52Q^2$$

- d) Para la misma instalación, el ingeniero compra otra bomba que tiene por curva  $H_b=240+40Q-9500Q^2$ . Si las instala en paralelo y giran a su régimen nominal, determinar el punto de acoplamiento y completar la tabla, la cual deberá contener tres puntos de funcionamiento antes del punto de acoplamiento, el punto de acoplamiento, tres puntos posteriores al acoplamiento y el punto de funcionamiento teniendo en cuenta la instalación.

$$Q_F = 0,211 \frac{m^3}{s}; H_F = 164,26 \text{ m}$$

	<b>QA (m<sup>3</sup>/s)</b>	<b>HA (mca)</b>	<b>QB (m<sup>3</sup>/s)</b>	<b>HB (mca)</b>	<b>QT (m<sup>3</sup>/s)</b>	<b>HT (mca)</b>
	0	240	--	--	0	240
	0,05	218,25	--	--	0,05	218,25
	0,07	196,25	--	--	0,07	196,25
P <sub>A</sub>	0,0816	180	0	180	0,0816	180
P <sub>B</sub>	0,090	166,65	0,111	166,65	0,202	166,65
P <sub>C</sub>	0,095	158,06	0,137	158,06	0,232	158,06
P <sub>D</sub>	0,100	149	0,159	149	0,259	149

**SOLUCIÓN****Apartado a)**

El hecho de determinar el punto de funcionamiento, obliga a conocer la curva resistente de la instalación. Por tanto, la curva resistente viene definida por la expresión:

$$H_R = z_B + \frac{P_B}{\gamma} + \frac{V_B^2}{2g} - \left( z_A + \frac{P_A}{\gamma} + \frac{V_A^2}{2g} \right) + \sum \frac{8fLQ^2}{\pi^2 g D^5} + \sum h_s$$

En el caso de las conducciones, las pérdidas de carga vienen definidas por

Pérdidas por fricción	
Tramo	K (mca/(m <sup>3</sup> /s) <sup>2</sup> )
Aspiración	1
Tramo I	191,72
Tramo II	1041,42
Total	1234,14

Los términos singulares se muestran en la siguiente tabla

Singulares	nº elementos	k	D (m)	K (mca/(m <sup>3</sup> /s) <sup>2</sup> )
Filtro	1	1,7	0,6	1,08
Codos 45°	4	0,65	0,6	1,66
Codos 90°	8	0,8	0,4	20,66
Reducción DN400	1	0,5	0,4	1,61
Reducción DN350	1	0,6	0,35	3,3
V <sub>retención</sub>	1	1,8	0,15	293,78
			Total	322,09

Por tanto, la curva resistente vendrá definida por la expresión

$$H_R = 115 - 20 + 1234,14Q^2 + 322,09Q^2 = 95 + 1556,23 Q^2$$

**Apartado b)**

El punto de funcionamiento viene definido por la intersección de la curva de la bomba y la curva resistente

$$H_b = H_r$$

$$180 + 60Q - 1600Q^2 = 95 + 1556,23 Q^2$$

$$Q_F = 0,17389 \frac{m^3}{s}; H_F = 142,05 \text{ mca}$$

La eficiencia en este punto será  $\eta = 1310 \cdot 0,17389 - 5150 \cdot 0,17389^2 = 72,07\%$

En este caso, el punto de máximo rendimiento será en el máximo de la función

$$\frac{d\eta}{dQ} = 0$$

$$1310 - 2 \cdot 5150 Q = 0 \rightarrow Q = 0,12718 \frac{m^3}{s}$$

Para ese punto, la máquina aporta una altura de

$$H = 180 + 60 \cdot 0,12718 - 5150 \cdot 0,12718^2 = 161,75 \text{ m}$$

Para ese punto de máxima eficiencia, se puede determinar la parábola de congruencia que pasa por ese punto

$$H_{PCP} = \frac{161,75}{0,12718^3} Q^3$$

Si esa parábola se iguala a la curva resistente de la instalación, se obtiene el punto de funcionamiento a máximo rendimiento, considerando la semejanza restringida

$$\frac{161,75}{0,12718^3} Q^3 = 180 + 60Q - 1600Q^2 \rightarrow Q_F = 0,0629 \frac{m^3}{s}$$

Siendo la altura  $H_F = 95 + 1556,23 \cdot 0,0629^2 = 101,16 \text{ m}$

Por tanto, la relación  $\lambda$  es igual a

$$\lambda = \left(\frac{Q_F}{Q}\right)^{\frac{1}{3}} = \left(\frac{0,0629}{0,12718}\right)^{\frac{1}{3}} = 0,7908$$

Siendo la nueva ecuación de la bomba

$$H_\lambda = \lambda^2 A + \frac{B}{\lambda} Q + \frac{C}{\lambda^4} Q^2$$

$$H_\lambda = 0,7908^2 \cdot 180 + \frac{60}{0,7908} Q - \frac{1600}{0,7908^4} Q^2 = 112,57 + 75,87Q - 4091,22Q^2$$

La curva de la eficiencia vendrá definida por la expresión

$$\eta_\lambda = \frac{E}{\lambda^3} Q + \frac{F}{\lambda^6} Q^2$$

$$\eta_\lambda = \frac{1310}{0,7908^3} Q - \frac{5150}{0,7908^6} Q^2 = 2648,93Q - 21057,52Q^2$$

**Apartado d)**

Dado que las dos bombas seleccionadas son diferentes debe determinarse el punto de acoplamiento ( $P_A$ ). En este caso, la bomba R254 operara sola, hasta que alcance el valor del caudal de acoplamiento, donde las alturas de las bombas se igualan

$$H_{B1} = 240 + 40Q - 9500Q^2$$

$$H_{B2} = 180 + 60Q - 1600Q^2$$

$$H_{B1} = H_{B2} (Q_{B2} = 0)$$

$$240 + 40Q - 9500Q^2 = 180$$

$$Q_A = 0,0816 \frac{m^3}{s}$$

Por tanto,  $P_A$  (0,0816, 180)

Definido el punto de acoplamiento, deben obtenerse dos puntos más  $P_B$  y  $P_C$ . Se supone dos valores de caudal mayor al punto de acoplamiento (0,09 y 0,10  $m^3/s$ ). Para estos valores se determina la altura aportada por B1, y con ese mismo valor, se obtiene los valores de caudal que aporta la bomba 2 (B2), tal y como se muestra en la siguiente tabla:

	$Q_A$ ( $m^3/s$ )	$H_A$ (mca)	$Q_B$ ( $m^3/s$ )	$H_B$ (mca)	$Q_T$ ( $m^3/s$ )	$H_T$ (mca)
	0	240	--	--	0	240
	0,05	218,25	--	--	0,05	218,25
	0,07	196,25	--	--	0,07	196,25
$P_A$	0,0816	180	0	180	0,0816	180
$P_B$	0,090	166,65	0,111	166,65	0,202	166,65
$P_C$	0,095	158,06	0,137	158,06	0,232	158,06
$P_D$	0,100	149	0,159	149	0,259	149

La parábola que define la curva resultante de disponer las dos bombas en paralelo, viene definida por la expresión:

$$H_{B1+B2} = 170,74 + 204,51Q - 1114,6Q^2 \quad Q > 0,0813 \frac{m^3}{s}$$

Por lo que el punto de funcionamiento será:

$$170,74 + 204,51Q - 1114,6Q^2 = 95 + 1556,23 Q^2$$

$$Q_F = 0,211 \frac{m^3}{s}$$

$$H_F = 164,26 m$$

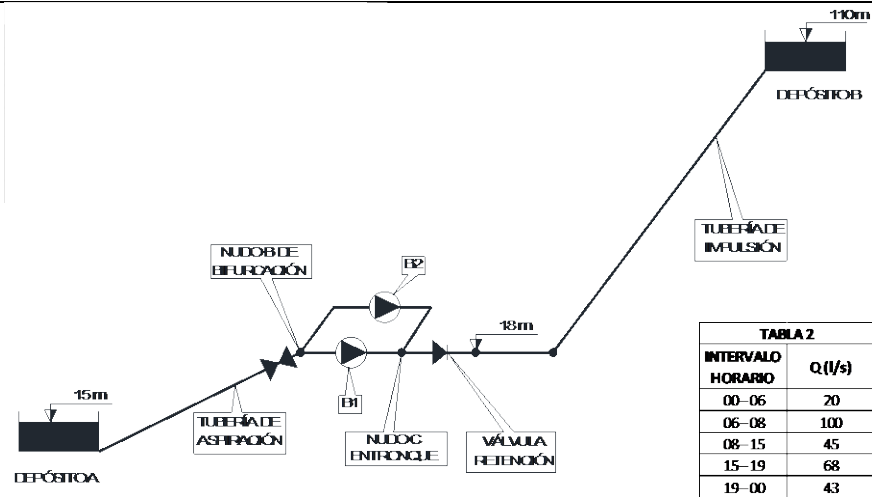
**Problema 11**

El esquema de la figura muestra el equipo de bombeo de un colector de aguas residuales utilizado para impulsar las aguas procedentes de un núcleo urbano que son recogidas en una arqueta (depósito A) y se impulsan hasta la depuradora, situada en el depósito B. Para ello, se dispone de dos bombas iguales cuya curva de funcionamiento es:  $H_b = 120 + 40Q - 4800Q^2$ , siendo la curva de rendimiento  $\eta(\%) = 3200Q - 32000Q^2$  [ $Q$  ( $m^3/s$ ) y  $H$  (mca)] y la velocidad de giro nominal 2900 rpm. Las características de la instalación están recogidas en la tabla 1. En la tabla 2, se muestra los caudales que recibe la arqueta A en función de los tramos horarios.

**Tabla 1. Elementos singulares**

TRAMO	ELEMENTO	f	L (m)	D (m)	k
ASPIRACIÓN	CONDUCCIÓN	0,0173	35	0,50	--
ASPIRACIÓN	FILTRO	--	--	0,50	2
ASPIRACIÓN	VALVULA	--	--	0,25	2
IMPULSIÓN	CONDUCCIÓN	0,0189	3200	0,40	--
IMPULSIÓN	CODO	--	--	0,40	1
IMPULSIÓN	VALVULA	--	--	0,30	1,2

Nota: En la conducción de impulsión existen 4 codos



INTERVALO HORARIO	Q (l/s)
00-06	20
06-08	100
08-15	45
15-19	68
19-00	43

Se pide determinar:

- a) Curva resistente de la instalación

$$H_R = 95 + 559,72Q^2$$



- b) Para los puntos dados, establecer la regulación necesaria para establecerlos, sabiendo que se dispone de una bomba idéntica que puede conectarse en paralelo. Determinar el coste energético para cada acción y comparando la instalación de un único variador de frecuencia o de dos variadores trabajando con ambas bombas a velocidad variable.

	$C_E$		$C_E$
	$\text{kWh/m}^3$		$\text{kWh/m}^3$
P1	0,468	P3	0,328
P2 (BVF+BVV)	0,389	P4	0,387
P2 (2BVV)	0,343	P5	0,333

- c) Teniendo en cuenta que el  $NPSH_r$  de cada bomba viene definido por la expresión  $3 + 1300 Q^2$  (Q en  $\text{m}^3/\text{s}$ ;  $NPSH_r$  en mca). Determinar que margen de seguridad tiene cada máquina hasta que se produzca la cavitación en la situación obtenida del apartado d). Presión atmosférica: 10.33 mca; Presión de vapor = 0.33 mca  
*B1; -2,69 mca (CAVITA); B2 2,03 mca*
- d) Cuál sería la sobrepresión máxima en un cierre rápido de la instalación en la situación de funcionamiento del apartado d). Espesor de la conducción 8.1 mm, Material de la conducción: fundición dúctil ( $K_0=0.59$ ). En esta situación, qué tiempo es el tiempo crítico de cierre para diferenciar entre cierre rápido y lento.

$$\Delta H = 91,30 \text{ mca} \quad t_c = 5,69 \text{ s}$$

## SOLUCIÓN

### Apartado a)

El hecho de determinar el punto de funcionamiento, obliga a conocer la curva resistente de la instalación. Por tanto, la curva resistente viene definida por la expresión:

$$H_R = z_B + \frac{P_B}{\gamma} + \frac{V_B^2}{2g} - \left( z_A + \frac{P_A}{\gamma} + \frac{V_A^2}{2g} \right) + \sum \frac{8fLQ^2}{\pi^2 g D^5} + \sum h_s$$

Las pérdidas singulares serán:

Singulares	n° elementos	k	D (m)	K (mca/(m <sup>3</sup> /s) <sup>2</sup> )
Filtro	1	2	0,5	2,65
Válvula Corte	1	2	0,25	42,35
Codos	4	1	0,4	12,92
Válvula Antir	1	1,2	0,3	12,25
			Total	70,10

Teniendo en cuenta la instalación, la curva resistente será:

$$H_R = 110 - 15 + \left( \frac{8 \cdot 0,0173 \cdot 35}{\pi^2 g 0,5^5} + \frac{8 \cdot 0,0189 \cdot 3200}{\pi^2 g 0,4^5} \right) Q^2 + 70,17 Q^2$$

$$H_R = 95 + 559,72 Q^2$$

### Apartado b)

Para cada una de las situaciones habrá que determinar la altura manométrica de bombeo requerida, teniendo en cuenta la curva resistente.

PUNTO	Q (m <sup>3</sup> /s)	H (mca)
P1	0,020	95,22
P2	0,100	100,60
P3	0,045	96,13
P4	0,068	97,59
P5	0,043	96,03

Teniendo en cuenta la curva de la bomba, el caudal máximo a régimen nominal será el de funcionamiento, obtenido como intersección entre la curva resistente y la curva de la bomba

$$95 + 559,72 Q^2 = 120 + 40 Q - 4800 Q^2$$

$$Q_F = 0,07213 \frac{m^3}{s}$$

Por tanto, todos los puntos a excepción de P2, podrán suministrarse variando la velocidad de giro de una bomba. Para P2 será necesario de disponer de dos bombas en paralelo. Para cada uno de los puntos  $P_i$ , se deberá obtener la parábola de congruencia que pasa por dicho punto y determinar su intersección con la curva de la bomba para establecer un punto homologo y con este, obtener la relación de velocidades  $\alpha$ .

	$Q_0$	$H_0$	$\frac{H_0}{Q_0^2}$	$Q$	$H$	$\alpha$
	$m^3/s$	$mca$		$m^3/s$	$mca$	
P1	0,02	95,22	238059,716	0,02231	95,28	0,8965
P3	0,045	96,13	47473,2966	0,0483	96,31	0,9317
P4	0,068	97,59	21104,699	0,06884	97,65	0,9878
P5	0,043	96,03	51938,8402	0,04334	96,05	0,9922

	Coeficientes Curva BVV			Coeficientes Eficiencia BVV		$\eta$	P	Ce
	A	B	C	E	F	%	kW	kWh/m <sup>3</sup>
P1	-32000	35,86	-4800	3569,44	-39815,25	55,46	33,69	0,468
P3	-34562,22	37,27	-4800	3434,58	-36863,60	79,91	53,11	0,328
P4	-38849,68	39,51	-4800	3239,52	-32795,33	68,64	94,84	0,387
P5	-39196,55	39,69	-4800	3225,16	-32505,10	78,58	51,55	0,333

En el caso de P2(0,1 m<sup>3</sup>/s; 100,6 mca), se debe determinar la asociación en paralelo. En primer lugar, se analiza la regulación con una máquina operando a velocidad nominal y la otra a velocidad variable.

Para esta situación, el caudal de B1 será:

$$100,6 = 120 - 40Q - 4800Q^2$$

$$Q_{B1} = 0,06788 \text{ m}^3/\text{s}$$

Siendo su eficiencia  $\eta(\%) = 3200 \cdot 0,06788 - 32000 \cdot 0,06788^2 = 69,76\%$

Por tanto, B2 deberá operar en el punto  $P_{B2}(0,03212 \frac{m^3}{s}; 100,6 \text{ mca})$ , siendo la parábola de congruencia que pasa por dicho punto

$$H_{PC_{B2}} = \frac{100,6}{0,03212^2} Q^2$$

El punto homologo perteneciente a la curva de la bomba, será

$$\frac{100,6}{0,03212^2} Q^2 = 120 - 40Q - 4800Q^2 \rightarrow Q = 0,03444 \frac{m^3}{s}$$

Por tanto, la relación de velocidad para B2 será

$$\alpha_{B2} = \frac{0,03212}{0,03444} = 0,9325$$

Siendo la velocidad  $n = 0,9325 \cdot 2900 = 2704 \text{ rpm}$

Determinando la eficiencia, potencia y coste energético se obtiene

MODELO	Q (m <sup>3</sup> /s)	H (mca)	$\eta$ (%)	P(kw)	$C_E \left( \frac{\text{kwh}}{\text{m}^3} \right)$
BVF	0,06788	100,6	69,76	96,02	0,393
BVV	0,03212	100,6	72,25	43,87	0,379
BVF+BVV	0,1	100,6	--	139,89	0,389

Finalmente, si se opera en el punto P2 con dos bombas en paralelo a velocidad variable, cada una de las bombas deberá aportar 0,05 m<sup>3</sup>/s, siendo la altura de impulsión 100,6 m.

Por tanto, la parábola de congruencia que pasa por el punto de operación será

$$H_{PCB} = \frac{100,6}{0,05^2} Q^2$$

El punto homologo perteneciente a la curva de la bomba, será

$$\frac{100,6}{0,05^2} Q^2 = 120 - 40Q - 4800Q^2 \rightarrow Q = 0,05206 \frac{\text{m}^3}{\text{s}}$$

Por tanto, la relación de velocidad para B2 será

$$\alpha_{B2} = \frac{0,05}{0,05206} = 0,9603$$

Siendo la velocidad  $n = 0,9603 \cdot 2900 = 2785 \text{ rpm}$

Determinando la eficiencia, potencia y coste energético se obtiene

MODELO	Q (m <sup>3</sup> /s)	H (mca)	$\eta$ (%)	P(kw)	$C_E \left( \frac{\text{kwh}}{\text{m}^3} \right)$
BVV	0,05	100,6	79,86	61,79	0,343
2BVV	0,1	100,6	79,86	123,58	0,343

### Apartado c)

Para la situación del P2, operando con una BVF+BVV, cada una de las bombas operará con un caudal y, por tanto, el NPSH<sub>r</sub> de cada bomba es diferente.

$$NPSH_r = 3 + 1300 Q^2$$

El  $NPSH_d$  vendrá definido por el Bernoulli entre el depósito y las bridas de aspiración

$$NPSH_d = (z_0 - z_1) + \frac{P_0}{\gamma} + \left( \frac{v_0^2 - v_1^2}{2g} \right) - h_r - h_s - P_v$$

Se deberá de comprobar el coeficiente de seguridad, debiendo ser este mayor a 1, para que no exista cavitación y tener cierto margen de seguridad

$$(z_0 - z_1) + \frac{P_0}{\gamma} + \left( \frac{v_0^2 - v_1^2}{2g} \right) - h_r - h_s - P_v = 3 + 1300 Q^2 + CS$$

Para B1

$$(15 - 18) + 10,33 + \left( \frac{0^2 - 1,38^2}{2g} \right) - \frac{8 \cdot 0,0173 \cdot 35}{\pi^2 g 0,5^5} 0,1^2 - 44,95 \cdot 0,1^2 - 0,33 \\ = 3 + 1300 \cdot 0,06788^2 + CS \rightarrow CS = -2,69 \text{ mca}$$

Para B2

$$(15 - 18) + 10,33 + \left( \frac{0^2 - 1,38^2}{2g} \right) - \frac{8 \cdot 0,0173 \cdot 35}{\pi^2 g 0,5^5} 0,1^2 - 44,95 \cdot 0,1^2 - 0,33 \\ = 3 + 1300 \cdot 0,03212^2 + CS \rightarrow CS = 2,03 \text{ mca}$$

#### ***Apartado d)***

Por ser un cierre rápido, la sobrepresión vendrá definida por

$$\Delta H = \frac{aV}{g}$$

La celeridad vendrá definida por la expresión

$$a = \frac{9900}{\sqrt{48,3 + K_0 \frac{D}{e}}} = \frac{9900}{\sqrt{48,3 + 0,59 \frac{400}{8,1}}} = 1125 \text{ m/s}$$

Por tanto, la sobrepresión de Allievi será

$$\Delta H = \frac{1125 \cdot 0,1}{\pi 0,2^2} = 91,30 \text{ mca}$$

El tiempo crítico de cierre será  $t_c = \frac{2L}{a} = \frac{2 \cdot 3200}{1125} = 5,69 \text{ s}$

**Problema 12**

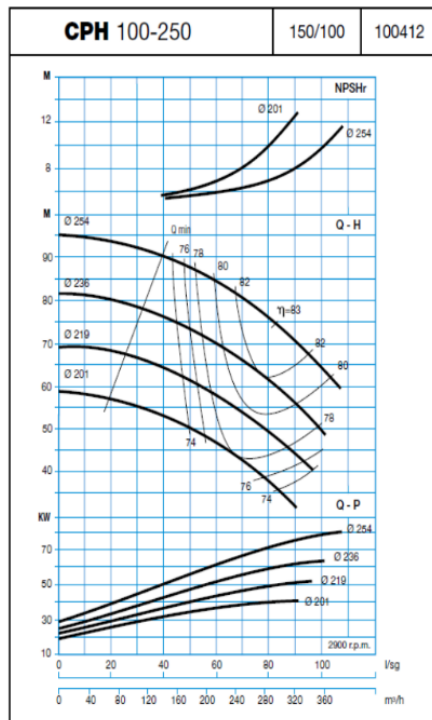
Una bomba está instalada en un sistema cuya conducción de aspiración presenta un coeficiente de pérdidas de  $1200 \frac{mca}{(\frac{m^3}{s})^2}$ . La bomba instalada es del tipo R254 y su curva

característica viene definida por la expresión  $H = 95 + 7,9Q - 3035,7Q^2$ . Considerando un sistema cuya curva resistente está definida por  $H_r = 42 + 3000Q^2$  (H en mca y Q en  $\frac{m^3}{s}$ ). El desnivel geométrico de aspiración (diferencia entre la cota de entrada a la brida de aspiración y el depósito que alimenta dicho sistema de bombeo) son -3 m. Considerando que la presión de vapor es 0,33 mca y que el diámetro de la brida de aspiración son 150 mm.

- a) Determinar el coeficiente de seguridad frente a la cavitación.  
CS=-7,96 mca (No existe coeficiente. La bomba cavita)
- b) En caso de que la bomba cavite, proponer una solución para un funcionamiento correcto.

Solución 1. Disminuir la cota de la bomba 8,94 m

Solución 2. Reducir la velocidad de giro de la bomba a 2450 rpm, impulsando un menor caudal.



**SOLUCIÓN****Apartado a)**

Considerando la curva de la bomba y la curva resistente, el punto de funcionamiento será:

$$H_b = H_r$$

$$95 + 7,9Q - 3035,7Q^2 = 42 + 3000Q^2$$

$$Q_F = 0,09436 \frac{m^3}{s}; H_F = 68,71 \text{ mca}$$

La ecuación del NPSHd en función del caudal, puede determinarse desarrollando un Bernoulli entre el depósito y la brida de aspiración. En este caso se conoce las pérdidas y el desnivel geométrico.

$$NPSH_d = (z_0 - z_{asp}) + \frac{P_0}{\gamma} - P_v - \frac{8Q^2}{\pi^2 D^4 g} - KQ^2$$

$$NPSH_d = (3 - 0) + 10,33 - 0,33 - \frac{8Q^2}{\pi^2 0,15^4 g} - 1200Q^2 = 13 - 1363,21Q^2$$

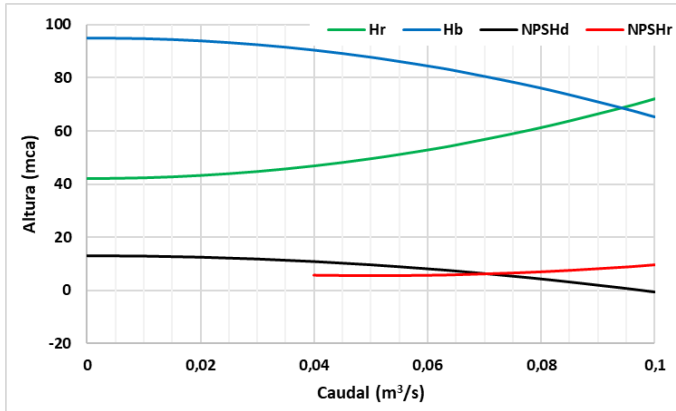
La expresión del NPSHr se obtiene a partir de puntos de la gráfica aportada de catálogo en el enunciado.

Q (m <sup>3</sup> /s)	NPSHr (mca)
0,04	5,8
0,06	6
0,07	6,4
0,08	7
0,09	8
0,1	9,8

Por regresión, se obtiene la expresión:

$$NPSH_r = 9,74 - 160,5Q + 1595,2Q^2 \text{ para } Q > 0,04 \text{ m}^3/\text{s}$$

El  $NPSH_d$  para el caudal de funcionamiento es 0,86 mca, mientras que el  $NPSH_r$  es 8,80 mca. Por tanto, la máquina cavita. Gráficamente se puede ver:



**Apartado b)**

Cómo solución constructiva, se puede colocar la bomba a una cota inferior para garantizar 1 m de coeficiente de seguridad:

$$NPSH_d + \Delta z = NPSH_r + CS$$

$$\Delta z = 8,8 + 1 - 0,86 = 8,94 \text{ m}$$

Cómo el descenso es demasiado, se puede reducir el caudal circulante. El nuevo caudal será:

$$13 - 1363,21Q^2 = 9,74 - 160,5Q + 1595,2Q^2 + 1$$

Teniendo en cuenta la curva resistente para un caudal de 120 l/s, la altura requerida es:

$$H_r = 32 + 3000Q^2 = 75,2 \text{ mca}$$

$$Q = 0,06588 \frac{m^3}{s}$$

Para ese caudal, la altura manométrica necesaria es:  $H_r = 55,02 \text{ mca}$

Por tanto, la parábola de congruencia vendrá definida por:

$$H_{PC} = \frac{55,02}{0,06588^2} Q^2 = 12676,91 Q^2$$

Igualando  $H_{PC}$  y  $H_b$ , se obtiene  $Q_b = 0,078 \frac{m^3}{s}$ ; por tanto,  $\alpha = \frac{0,06588}{0,078} = 0,8446$ . Por tanto, la velocidad de rotación será 2450 rpm.



**Problema 13**

Determinar el volumen necesario de un calderín en una estación de bombeo, donde existe una única bomba cuya curva característica es  $H_b = 100 - 18000Q^2$  (mca,  $m^3/s$ ) y  $\eta = 40Q - 450Q^2$ , siendo la presión de parada y arranque 75 y 55 mca, respectivamente. Se sabe que el número máximo de arranques a la hora es de 5 y el calderín es de membrana, siendo el consumo de la instalación constante e igual a 30 l/s y la presión de hinchado del calderín 50 mca. Conocido el volumen, determinar el coste energético del sistema.

$$C_E = 0,2275 \text{ kWh/m}^3$$

## SOLUCIÓN

Teniendo en cuenta las presiones de paro y arranque de las bombas, se determina el caudal máximo y mínimo impulsado por la bomba.

En este caso será

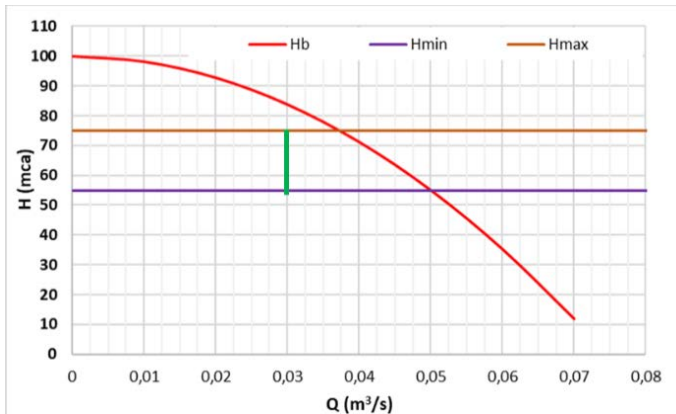
$$H = 100 - 18000Q^2$$

Para la presión de paro,

$$75 = 100 - 18000Q^2 \rightarrow Q_{min} = 0,03727 \frac{m^3}{s}$$

Para la presión de arranque,

$$55 = 100 - 18000Q^2 \rightarrow Q_{max} = 0,05 \frac{m^3}{s}$$



El volumen del calderín vendrá definido por la expresión

$$V_c = 15k \frac{Q_b p_{max}^*}{N_{max} N_b (p_{max} - p_{min})}$$

$$Q_b = \frac{2 Q_{max}^2 + Q_{max} Q_{min} + Q_{min}^2}{3 Q_{max} Q_{min}} = \frac{2 (0,05^2 + 0,05 \cdot 0,03727 + 0,03727^2)}{3 \cdot 0,05 + 0,03727}$$

$$Q_b = 0,0444 \frac{m^3}{s}$$

Teniendo en cuenta los datos aportados por el enunciado el volumen del calderín será

$$V_c = 15 \cdot 1,25 \frac{44,4 \cdot 60 (75 + 10,33)}{5 \cdot 1 (75 - 55)} = 42622 \text{ l}$$

Siendo el volumen útil

$$\Delta V_u = V_c p_h^* \left( \frac{1}{p_{min}^*} - \frac{1}{p_{max}^*} \right) = 9225 \text{ l}$$

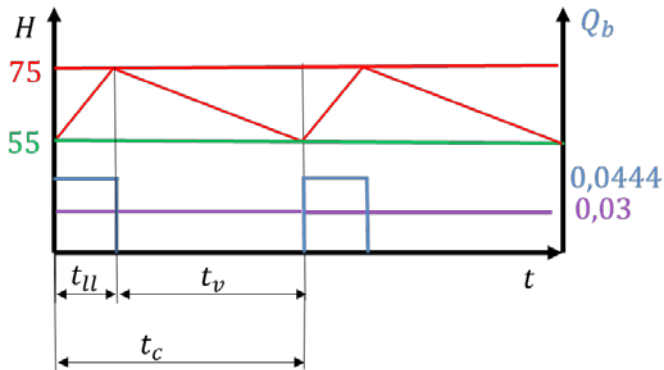
Considerando el volumen útil y los caudales en cada fase de llenado y vaciado, los tiempos de llenado del calderín será

$$t_{ll} = \frac{\Delta V_u}{Q_{b_m} - Q_c} = \frac{9225}{43,6 - 30} = 678,3 \text{ s}$$

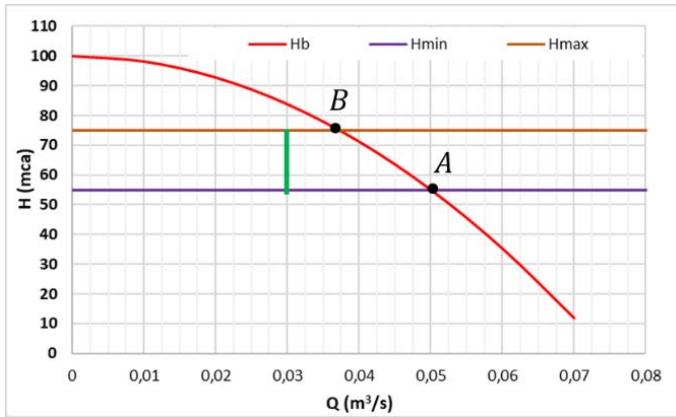
$$t_v = \frac{\Delta V_u}{Q_c} = \frac{9225}{30} = 307,5 \text{ s}$$

El tiempo del ciclo total

$$t_c = 678,3 + 307,5 = 958,8 \text{ s}$$



Conocidos los tiempos de ciclo, debemos determinar la potencia media consumida por la bomba en la fase de llenado. Esta potencia se determina como la media entre la potencia mínima y máxima de los puntos de funcionamiento en los extremos.



Para el punto A (0,05; 55), la eficiencia es igual a  $\eta_A = 40 \cdot 0,05 - 450 \cdot 0,05^2 = 0,875$ , por tanto, la potencia será

$$P_A = \frac{\gamma Q_A H_A}{\eta_A \eta_e} = \frac{9,81 \cdot 0,05 \cdot 55}{0,875 \cdot 0,9} = 34,26 \text{ kW}$$

Para el punto B (0,03727; 75), la eficiencia es igual a  $\eta_B = 40 \cdot 0,03727 - 450 \cdot 0,03727^2 = 0,866$

$$P_B = \frac{\gamma Q_B H_B}{\eta_B \eta_e} = \frac{9,81 \cdot 0,03727 \cdot 75}{0,866 \cdot 0,9} = 35,2 \text{ kW}$$

Por tanto, la potencia media en la fase de llenado será

$$P_m = \frac{P_A + P_B}{2} = \frac{34,26 + 35,2}{2} = 34,73 \text{ kW}$$

La potencia en el ciclo vendrá establecida por

$$P_c = \frac{P_m t_u + P_v t_v}{t_c} = \frac{34,73 \cdot 678,3 + 0 \cdot 307,5}{958,8} = 24,57 \text{ kW}$$

$$C_E = \frac{P_c \text{ (kW)}}{Q_c \left(\frac{\text{m}^3}{\text{h}}\right)} = \frac{24,57}{0,03 \cdot 3600} = 0,2275 \text{ kWh/m}^3$$

**Problema 14**

Se desea diseñar un grupo de inyección en un sistema de inyección (situado a la cota cero) que aspira de un depósito cuya cota de la lámina de agua es cero. La presión a la salida de la bomba es determinada por la curva de consigna viene definida por la expresión  $P_c = 40 + 1500Q^2$  ( $P_c$  en mca;  $Q$  en  $\frac{m^3}{s}$ ). Se dispone de bombas centrifugas cuya curva motriz viene definida por la expresión  $H_b = 75 - 3000Q^2$  ( $H_b$  en mca;  $Q$  en  $\frac{m^3}{s}$ ) y la curva de eficiencia  $\eta_b = 20Q - 130Q^2$ . Todas las bombas giran a una velocidad nominal de 2900 rpm. Se conoce que los caudales de consumo pueden ser 50 l/s (Situación A) y 100 l/s (Situación B). Se pide diseñar la regulación del sistema para ambas situaciones según las siguientes hipótesis:

- a) Hipótesis I. Utilizando bombas operando a su velocidad nominal (BVF) e instalando un calderín (tomar  $k=1,25$  para el dimensionado del calderín). La situación de funcionamiento en este caso vendrá determinada por:
  - I. Presión mínima. Presión necesaria más desfavorable
  - II. Presión máxima. 15 mca mayor a la presión mínima
  - III. Presión de hinchado. 5 mca inferior a la presión mínima

Hipótesis I					
$P_{min}(mca)55$	$P_{max}(mca)70$	$P_h(mca)50$	$V_c(l) = 62000$	Nb = 2+1R	
SITUACIÓN	ID bomba	Q (l/s)	H (mca)	n (rpm)	$C_E(\frac{kWh}{m^3})$
A	1BVF	40,82-81,65	70-55	2900	0,278
B	2BVF	81,64-163,3	70-55	2900	0,278

- b) Hipótesis II. Se dispone de 1 BVF y el resto de máquinas necesarias a BVV. Operando desde el inicio con BVV hasta llegar a la velocidad nominal.

Hipótesis II					
SITUACIÓN	ID bomba	Q (l/s)	H (mca)	n (rpm)	$C_E(\frac{kWh}{m^3})$
A	BVV	50	43,75	2398	0,191
B	BVF	81,65	55	2900	0,230
	BVV	18,35	55	2500	0,480
	BVF+BVV	100	55	--	0,276

- c) Hipótesis III. Todas las máquinas instaladas disponen de variador de frecuencia.

Hipótesis III					
SITUACIÓN	ID bomba	Q (l/s)	H (mca)	n (rpm)	$C_E \left( \frac{kWh}{m^3} \right)$
A	BVV	50	43,75	2398	0,191
B	2BVV	50	55	2648	0,250

En todos los casos hay que definir: la velocidad de giro de la máquina o máquinas (si es necesario), punto de operación (caudal, altura y eficiencia) y coste energético ( $kWh/m^3$ ) suponiendo que el motor eléctrico tiene una eficiencia de 0,85 y el número máximo de arranques es 8.

**Notas al problema.** Despreciar las pérdidas de carga existentes en la aspiración entre el depósito y las bombas. En la columna ID bomba, hay que identificar las bombas como BVF1, BVF2, BVF3... en función del número de bombas a instalar y si las máquinas operan a velocidad variable BVV1, BVV2, BVV3...

$$v_c = 15k \frac{Q_b p_{max}^*}{N_{max} N_b (P_{max} - P_{min})}$$

VOLÚMENES COMERCIALES CALDERÍN (litros)				
50000	54000	58000	62000	66000

**SOLUCIÓN****Apartado a)**

Para la situación más desfavorable ( $Q = 100 \text{ l/s}$ ), la altura será

$$H_r = P = 40 + 1500 \cdot 0,1^2 = 55 \text{ mca}$$

Las presiones de trabajo serán

$$P_{min} = 55 \text{ mca}; P_{max} = 55 + 15 = 70 \text{ mca}; P_h = 55 - 5 = 50 \text{ mca}$$

Para esas presiones, teniendo en cuenta la ecuación de la bomba, los caudales de operación serán

$$Q_{max} = \sqrt{\frac{55 - 75}{-3000}} = 0,08165 \frac{\text{m}^3}{\text{s}}$$

$$Q_{min} = \sqrt{\frac{70 - 75}{-3000}} = 0,04082 \frac{\text{m}^3}{\text{s}}$$

Teniendo en cuenta que el caudal máximo a aportar son 100 l/s, se necesitan 2 bombas conectadas en paralelo.

El volumen del calderín viene definido por la expresión

$$V_c = 15 \cdot 1,25 \frac{0,1633 \cdot 1000 \cdot 60 \cdot (70 + 10,33)}{8 \cdot 2 \cdot (70 - 55)} = 61490,1 \text{ l}$$

Se selecciona un calderín de 62000 litros

El volumen útil del calderín, teniendo en cuenta las presiones serán

$$\Delta V_u = V_c \rho h^* \left( \frac{1}{p_{min}^*} - \frac{1}{p_{max}^*} \right) = 62000 \cdot (50 + 10,33) \left( \frac{1}{65,33} - \frac{1}{80,33} \right) = 10691,18 \text{ l}$$

**HIPÓTESIS I. Situación A**

En este caso el caudal de consumo es 50 l/s, el caudal medio bombeado por la bomba será

$$Q_{1bm} = \frac{Q_{max} + Q_{min}}{2} = \frac{0,08165 + 0,04082}{2} = 0,06124 \frac{\text{m}^3}{\text{s}}$$

Con este caudal, el tiempo de llenado y vaciado del calderín será

$$t_{ll} = \frac{\Delta V_u}{Q_{bm} - Q_c} = \frac{10,69}{0,06124 - 0,050} = 951,07 \text{ s}$$

$$t_v = \frac{\Delta V_u}{Q_c} = \frac{10,69}{0,05} = 213,8 \text{ s}$$

El tiempo del ciclo total

$$t_c = 951,07 + 213,8 = 1164,9s$$

Para el punto A (0,08165; 55), la eficiencia es igual a

$$\eta_A = 40 \cdot 0,08165 - 450 \cdot 0,08165^2 = 0,766,$$

por tanto, la potencia será

$$P_A = \frac{\gamma Q_A H_A}{\eta_A \eta_e} = \frac{9,81 \cdot 0,08165 \cdot 55}{0,766} = 67,66 \text{ kW}$$

Para el punto B (0,04082; 70), la eficiencia es igual a

$$\eta_B = 40 \cdot 0,04082 - 450 \cdot 0,04082^2 = 0,6$$

$$P_B = \frac{\gamma Q_B H_B}{\eta_B \eta_e} = \frac{9,81 \cdot 0,04082 \cdot 70}{0,6} = 54,96 \text{ kW}$$

Por tanto, la potencia media en la fase de llenado será

$$P_m = \frac{P_A + P_B}{2} = \frac{67,66 + 54,96}{2} = 61,31 \text{ kW}.$$

La potencia en el ciclo vendrá establecida por

$$P_c = \frac{P_m t_u + P_v t_v}{t_c} = \frac{61,31 \cdot 951,07 + 0 \cdot 213,8}{1164,9} = 50,05 \text{ kW}$$

$$C_E = \frac{P_c \text{ (kW)}}{Q_c \left(\frac{m^3}{h}\right)} = \frac{50,05}{0,05 \cdot 3600} = 0,278 \text{ kWh/m}^3$$

### **HIPÓTESIS I. Situación B**

En este caso, la curva resultante de asociar dos bombas en paralelo será

$$H = 40 - \frac{3000}{2^2} Q^2 = 75 - 750 Q^2$$

Los caudales serán el doble de los obtenidos en la situación A, anteriormente desarrollada

$$Q_{max} = \sqrt{\frac{55 - 75}{-750}} = 0,1633 \frac{m^3}{s}$$

$$Q_{min} = \sqrt{\frac{70 - 75}{-750}} = 0,08164 \frac{m^3}{s}$$

Los puntos de operación de cada una de las bombas son los mismos que en la situación A, por tanto, el coste energético será el mismo.



**Apartado b)**

Se dispone de una máquina a velocidad variable (BVV) y otra a velocidad fija (BVF)

**HIPÓTESIS II. Situación A**

En este caso el caudal de consumo es 50 l/s, teniendo en cuenta que la máquina opera a velocidad variable, la altura manométrica será igual a:

$$H_r = 40 + 1500Q^2 = 40 + 1500 \cdot 0,05^2 = 43,75 \text{ m}$$

Por tanto, la parábola de congruencia es

$$H_{PC_{HIIISA}} = \frac{43,75}{0,05^2} = 17500Q^2$$

Determinando el punto de intersección con la curva motriz de la bomba y la parábola de congruencia.

$$H_{PC_{HIIISA}} = H_b$$

$$17500Q^2 = 75 - 3000Q^2 \rightarrow Q = 0,06049 \frac{m^3}{s}$$

Por tanto, la variación de velocidad será

$$\alpha = \frac{Q_{SA}}{Q} = \frac{0,05}{0,06049} = 0,8266 \rightarrow n = 2398 \text{ rpm}$$

Para este punto de operación, la eficiencia de la máquina será

$$\eta_F = \frac{20}{0,8266} \cdot 0,05 - \frac{130}{0,8266^2} \cdot 0,05^2 = 0,734$$

$$P_F = \frac{\gamma Q_F H_F}{\eta_F} = \frac{9,81 \cdot 0,05 \cdot 43,75}{0,734} = 34,40 \text{ kW}$$

$$C_E = \frac{P_F \text{ (kW)}}{Q_F \left(\frac{m^3}{h}\right)} = \frac{34,40}{0,05 \cdot 3600} = 0,191 \text{ kWh/m}^3$$

**HIPÓTESIS II. Situación B**

Para esta situación ( $Q = 100 \text{ l/s}$ ), la altura será

$$H_r = P = 40 + 1500 \cdot 0,1^2 = 55 \text{ mca}$$

Ante esta situación, se hace necesario instalar dos bombas en paralelo. La bomba B1 operará a velocidad fija y la segunda bomba (B2) a velocidad variable.

Para esta situación, el caudal de B1 será:

$$55 = 75 - 3000Q^2$$

$$Q_{B1} = 0,08165 \text{ m}^3/\text{s}$$

Siendo su eficiencia  $\eta = 20 \cdot 0,08165 - 130 \cdot 0,08165^2 = 0,766$

El caudal de B2 (BVV) será  $Q_{B2} = Q_T - Q_{B1} = 0,1 - 0,08165 = 0,01835 \frac{\text{m}^3}{\text{s}}$ , por lo que  $P_{B2} \left( 0,01835 \frac{\text{m}^3}{\text{s}}; 55 \text{ mca} \right)$ , siendo la parábola de congruencia que pasa por dicho punto

$$H_{PC_{B2}} = \frac{55}{0,01835^2} Q^2$$

El punto homologo perteneciente a la curva de la bomba, será

$$\frac{55}{0,01835^2} Q^2 = 75 - 3000Q^2 \rightarrow Q = 0,02129 \frac{\text{m}^3}{\text{s}}$$

Por tanto, la relación de velocidad para B2 será

$$\alpha_{B2} = \frac{0,01835}{0,02129} = 0,8619$$

Siendo la velocidad  $n = 0,8619 \cdot 2900 = 2500 \text{ rpm}$

Para este punto de operación, la eficiencia de la máquina será

$$\eta_{B2} = \frac{20}{0,8619} \cdot 0,01835 - \frac{130}{0,8619^2} \cdot 0,01835^2 = 0,325$$

$$P_{B2} = \frac{\gamma Q_{B2} H_{B2}}{\eta_{B2}} = \frac{9,81 \cdot 0,01835 \cdot 55}{0,367} = 31,74 \text{ kW}$$

$$C_E = \frac{P_{B2} \text{ (kW)}}{Q_{B2} \left( \frac{\text{m}^3}{\text{h}} \right)} = \frac{31,74}{0,01835 \cdot 3600} = 0,484 \text{ kWh/m}^3$$

Determinando la eficiencia, potencia y coste energético para cada bomba, se obtiene

	Q (m <sup>3</sup> /s)	H (mca)	Eficiencia	Potencia (kW)	C <sub>E</sub> $\left( \frac{\text{kWh}}{\text{m}^3} \right)$
BVF	0,08165	55	0,766	67,66	0,230
BVV	0,01835	55	0,325	31,74	0,484
B1+B2	0,1	55	--	99,40	0,276

En este caso, la curva resultante de asociar dos bombas en paralelo será

$$H = 40 - \frac{3000}{2^2} Q^2 = 75 - 750Q^2$$

**Apartado c)**

Se dispone de dos máquinas a velocidad variable (BVV)

**HIPÓTESIS II. Situación A**

Ha sido calculada en el apartado anterior de la Hipótesis II

**HIPÓTESIS II. Situación B**

Para esta situación ( $Q = 100 \text{ l/s}$ ), la altura será

$$H_r = P = 40 + 1500 \cdot 0,1^2 = 55 \text{ mca}$$

Ante esta situación, se hace necesario instalar dos bombas en paralelo. El caudal que debe operar cada máquina será de  $0,05 \text{ m}^3/\text{s}$

El punto de operación  $P_{BVV} \left( 0,05 \frac{\text{m}^3}{\text{s}}; 55 \text{ mca} \right)$ , siendo la parábola de congruencia que pasa por dicho punto

$$H_{PC_{B2}} = \frac{55}{0,05^2} Q^2$$

El punto homologo perteneciente a la curva de la bomba, será

$$\frac{55}{0,05^2} Q^2 = 75 - 3000 Q^2 \rightarrow Q = 0,05477 \frac{\text{m}^3}{\text{s}}$$

Por tanto, la relación de velocidad para BVV será

$$\alpha_{BVV} = \frac{0,05}{0,05477} = 0,9129$$

Siendo la velocidad  $n = 0,9129 \cdot 2900 = 2648 \text{ rpm}$

Para este punto de operación, la eficiencia de la máquina será

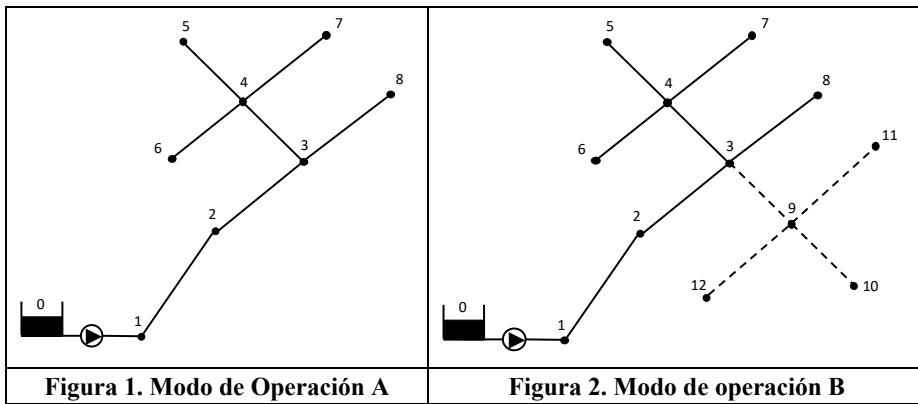
$$\eta_{BVV} = \frac{20}{0,9129} \cdot 0,05 - \frac{130}{0,9129^2} \cdot 0,05^2 = 0,705$$

$$P_{BVV} = \frac{\gamma Q_{BVV} H_{BVV}}{\eta_{BVV}} = \frac{9,81 \cdot 0,05 \cdot 55}{0,705} = 44,99 \text{ kW}$$

$$C_E = \frac{P_{BVV} \text{ (kW)}}{Q_{BVV} \left( \frac{\text{m}^3}{\text{h}} \right)} = \frac{44,99}{0,05 \cdot 3600} = 0,25 \text{ kWh/m}^3$$

**Problema 15**

Un parque de atracciones acuáticas representado por la Figura 1, dispone de 6 puntos de consumo de agua que los cuales se les garantiza la presión y caudal mediante un equipo de bombeo y un depósito que actúa a modo de reservorio de agua. Las cotas y demandas de cada uno de los puntos de consumo, así como las longitudes de las conducciones del sistema de distribución. Para el correcto funcionamiento de las instalaciones debe garantizarse al menos una presión mínima de 30 mca, considerando que todas las atracciones están funcionando simultáneamente. Suponiendo un factor de fricción constante para todas las conducciones igual a 0,018, así como que la velocidad del fluido debe situarse entre 0,5 y 3 m/s. Se pide:



- a) Para el modo de operación A (Figura 1), dimensionado del tramo crítico considerando una pendiente crítica de diseño de 25 mm/m, normalizando los diámetros teóricos obtenidos al diámetro comercial superior.

LÍNEA	Dcomercial (mm)
2	0,3
3	0,3
4	0,25
6	0,125

- b) Para el modo de operación A (Figura 1) y los diámetros normalizados, caudal y altura manométrica que debe aportar la bomba instalada.

$$Q = 0,165 \frac{m^3}{s}; H = 86,02 \text{ mca}$$

- c) Debido a un incremento de visitantes, el gestor del área recreativa decide duplicar 4 de las atracciones, operando el parque en modo B (Figura 2). Para ello decide instalar sobre la instalación previa dimensionada, un nuevo equipo de bombeo cuya curva viene definida por la expresión  $H = 100 - 45Q^2$  (H en mca y Q en  $m^3/s$ ). Ante esta nueva situación, dimensionar las nuevas líneas instaladas (en la figura 2 aparecen trazadas de forma discontinua), garantizando tanto la presión mínima como la velocidad correcta de diseño de la instalación.

LÍNEA	DN (m)
9	0,15
10	0,1
11	0,1
12	0,1

- d) Una vez dimensionado las nuevas líneas del modo operación B. Justificar numéricamente si el funcionamiento del conjunto es correcto (atendiendo a los criterios de velocidad y presiones mínimas establecidas)

LÍNEA	Caudal (l/s)	DN (m)	V (m/s)
2	255	0,3	<b>3,61</b>
3	225	0,275	<b>3,79</b>

No cumple

**Datos**

NUDO	COTA (m)	DEMANDA (l/s)
0 Depósito	0	0
1	0	0
2	5	30
3	15	35
4	25	20
5	45	30
6	50	15
7	42	25
8	15	10
9	18	20
10	21	30
11	16	25
12	29	15

LÍNEAS	Nudo Inicial	Nudo Final	Longitud (m)
1	0	1	Despreciable
2	1	2	150
3	2	3	200
4	3	4	60
5	4	5	80
6	4	6	50
7	4	7	100
8	3	8	60
9	3	9	60
10	9	10	80
11	9	11	100
12	9	12	50

**Tabla de Diámetros Comerciales de Fundición (el diámetro interior coincide con el nominal)**

DN (mm)	100	125	150	200	250	300	350	400	500
---------	-----	-----	-----	-----	-----	-----	-----	-----	-----

## SOLUCIÓN

### Apartado a)

En primer lugar, se determinan los caudales circulantes por cada una de las líneas del modo de operación A.

ID LÍNEAS	1	2	3	4	5	6	7	8
<b>Caudal Modo Operación A (l/s)</b>	165	165	135	90	30	15	25	10

Determinado el caudal y considerando la pendiente crítica de diseño dada (25 mm/m), se determina el nudo más desfavorable, aplicando Bernoulli entre el depósito y cada uno de los nudos.

$$z_0 + \frac{P_0}{\gamma} + H_b = z_i + \left(\frac{P_i}{\gamma}\right)_{min} + j * \sum L_i$$

NUDO	Longitud acumulada (m) $[\sum L_i]$	Cota Nudo (m) $[z_i]$	$j * \sum L_i$ (mca)	Hb (mca)
2	150	5	3,75	38,75
3	350	15	8,75	53,75
4	410	25	10,25	65,25
5	490	45	12,25	87,25
<b>6</b>	<b>460</b>	<b>50</b>	<b>11,5</b>	<b>91,5</b>
7	510	42	12,75	84,75
8	410	15	10,25	55,25

Por lo tanto, el tramo crítico es 0-1-2-3-4-6. El diámetro teórico para este tramo, puede determinarse mediante la expresión de Darcy-Weisbach:

$$D_t = \sqrt[5]{\frac{8fQ^2}{\pi^2 g j}}$$

LÍNEA	Caudal (l/s)	Dt (m)	Dcomercial (mm)	L (m)	hr (mca)	V (m/s)
2	165	0,2766	0,3	150	2,50	2,33
3	135	0,2553	0,3	200	2,23	1,91
4	90	0,2171	0,25	60	0,74	1,83
6	15	0,1060	0,125	50	0,55	1,22
					$\sum h_r = 6,02$	

**Apartado b)**

Por lo tanto, el punto de funcionamiento de la bomba será:

$$H_b = (z_6 - z_0) + \left(\frac{P_6}{\gamma}\right)_{min} - \frac{P_0}{\gamma} + \sum h_r$$

$$H_b = (50 - 0) + 30 - 0 + 6,02 = 86,02 \text{ mca}$$

El punto de funcionamiento será  $Q=0,165 \text{ m}^3/\text{s}$  y  $H = 86,02 \text{ mca}$ , estando todos los diámetros dimensionados en el rango de velocidades permitido.

**Apartado c)**

El problema se convierte en un problema de altura conocida, ya que la curva del equipo de bombeo se conoce y, por lo tanto, conocidos la nueva distribución de caudales, se puede conocer tanto el punto de funcionamiento de la bomba como la altura piezométrica del nudo 3 (nudo de derivación).

<b>ID LINEAS</b>	1	2	3	4	5	6	7	8	9	10	11	12
<b>Caudal Modo Operación B (l/s)</b>	255	255	225	90	30	15	25	10	90	30	25	15

La altura aportada por la bomba es  $H = 100 - 45 \cdot 0,255^2 = 97,07 \text{ mca}$  y el caudal  $0,255 \text{ m}^3/\text{s}$ .

Por lo tanto, la altura piezométrica del nudo 3 es:

$$H_0 + H_b = H_3 + \sum h_r$$

La altura piezométrica del depósito (punto 0) se conoce e igual a 0, mientras que las nuevas pérdidas de carga de las líneas 2 y 3 (la línea 1 no tiene pérdidas) se pueden determinar nuevamente:

LÍNEA	Caudal (l/s)	DN(m)	L (m)	hr
2	255	0,3	150	5,97
3	225	0,3	200	6,20

$$H_3 = 0 + 97,07 - 5,97 - 6,20 = 84,91 \text{ mca}$$

Conocida la altura piezométrica, se determina el tramo crítico de la nueva subred (línea de trazos de la figura 2), teniendo en cuenta que debe garantizarse la presión mínima de 30 mca.

NUDO	Cota (m)	H <sub>min</sub> (m)	L <sub>acum</sub> (m)	h <sub>r</sub> disponible (mca)	j <sub>diseño</sub>
9	18	48	60	36,91	0,6151
10	21	51	140	33,91	0,2422
11	16	46	160	38,91	0,2432
<b>12</b>	<b>29</b>	<b>59</b>	<b>110</b>	<b>25,91</b>	<b>0,2355</b>



Por lo tanto, el tramo crítico será 3-9-12 y su diámetro puede determinarse utilizando la pendiente de diseño igual 0,2048 y la expresión de Darcy-Weisbach, conocido  $f$ ,  $L$  y  $Q$ .

LÍNEA	Longitud (m)	Caudal (l/s)	$j_{\text{diseño}}$	$D_{\text{teórico}}$ (m)	DN (m)	$h_r$ (mca)	$V_{\text{max}}$ (m/s)
9	60	90	0,2355	0,1386	0,15	9,52	5,093
12	50	15	0,2355	0,0677	0,1	1,67	1,910

La línea 9 presenta una velocidad superior a 3, por lo que debe incrementarse el diámetro comercial de la línea 9.

LÍNEA	Longitud (m)	Caudal (l/s)	$j_{\text{diseño}}$	$D_{\text{teórico}}$ (m)	DN (m)	$h_r$ (mca)	$V_{\text{max}}$ (m/s)
9	60	90	0,2355	0,1386	0,2	2,26	2,865
12	50	15	0,2355	0,0677	0,1	1,67	1,910

Dimensionado el tramo 3-9-12, se determina la altura piezométrica en el nudo 9, para poder dimensionar los ramales 10 y 11.

$$z_3 + \frac{P_3}{\gamma} = z_9 + \frac{P_9}{\gamma} + h_{3-9}$$

$$z_9 + \frac{P_9}{\gamma} = H_9 = 84,91 - 2,26 = 82,65 \text{ mca}$$

Conocida  $H_9$ , se pueden determinar la pérdida de carga admisible en las líneas 10 y 11.

NUDO	Cota (m)	$H_{\text{min}}$ (m)	Lacumulada (m)	hr disponible (mca)
10	21	51	80	28,27
11	16	46	100	33,27

Conocida la pérdida de carga disponible para garantizar la presión mínima, se puede dimensionar las líneas 10 y 11.

LÍNEA	Caudal (l/s)	L (m)	$h_{\text{rdisponible}}$ (mca)	$D_{\text{teórico}}$ (m)	DN (m)	$h_r$ (mca)	$V_{\text{max}}$ (m/s)
10	30	80	28,27	0,0823	0,1	10,71	<b>3,82</b>
11	25	100	33,27	0,0800	0,1	9,30	<b>3,18</b>

Como la velocidad es superior a los 3 m/s, se deben incrementar los diámetros comerciales a uno superior y comprobar la nueva velocidad.

LÍNEA	Caudal (l/s)	L (m)	$h_{\text{rdisponible}}$ (mca)	$D_{\text{teórico}}$ (m)	DN (m)	$h_r$ (mca)	$V_{\text{max}}$ (m/s)
10	30	80	28,27	0,0824	0,125	3,51	2,44
11	25	100	33,27	0,0801	0,125	3,05	2,04

**Apartado d)**

La justificación numérica del correcto dimensionado de la instalación en modo operación B se desarrolla llevando a cabo la comprobación de la nueva presión en el nudo crítico 6 y las velocidades en el tramo afectado por el nuevo modo de operación (líneas 2 y 3).

La presión en el nudo 6 se determina aplicando Bernoulli entre el nudo 3 y nudo 6, considerando las pérdidas de carga producidas con los diámetros escogidos en el apartado b)

$$H_3 = z_6 + \frac{P_6}{\gamma} + h_{3-4} + h_{4-6}$$

$$\frac{P_6}{\gamma} = 81,53 - 50 - 0,74 - 0,55 = 30,24 \text{ mca} > 30 \text{ mca. CUMPLE}$$

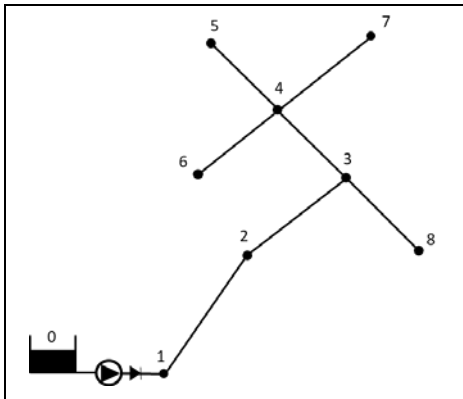
Comprobada la presión en el nudo más desfavorable, se comprueba la velocidad en las líneas 2 y 3 con los caudales de funcionamiento en el modo de operación B, los cuales son 255 y 225 l/s.

LÍNEA	Caudal (l/s)	DN (m)	V (m/s)
2	255	0,3	<b>3,61</b>
3	225	0,275	<b>3,79</b>

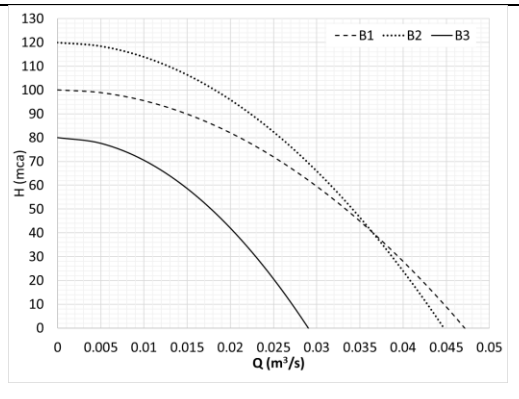
Por lo tanto, se justifica que la velocidad se encuentra por encima de la velocidad máxima permitida, y por lo tanto NO cumpliría un diseño correcto la solución propuesta por el gestor.

**Problema 16**

Desde la concejalía de medio ambiente de un municipio de la provincia de Alicante, encomiendan al ingeniero municipal, utilizar parte del agua regenerada para regar las zonas verdes de un barrio de nueva construcción. Como trabajo previo, el ingeniero dispone de la topología de la red (Figura 1). Esta red está constituida por una red ramificada que es presurizada mediante un grupo de inyección. Este grupo se alimenta de un depósito atmosférico (cuya cota relativa es 0 m, suponiendo constante el nivel a lo largo del tiempo). Las cotas y demandas de cada uno de los nodos, así como las longitudes de las conducciones de la red están definidas en la Tabla 1. Las pérdidas singulares son igual al 20% de las pérdidas por fricción. Los requerimientos mínimos de presión son de 30 mca en los nudos de consumo y 10 mca en los nudos de no consumo, considerando que todas las zonas verdes están regándose simultáneamente. Suponiendo un factor de fricción constante igual a 0,017 para todas las conducciones, así como que la velocidad del fluido debe situarse entre 0,5 y 3 m/s. Se pide:



**Figura 1. Red de distribución**



**Figura 2. Bombas disponibles**

- a) Dimensionado del tramo crítico considerando una pendiente de diseño de 20 m/km, normalizando los diámetros teóricos obtenidos al diámetro comercial superior (Tabla 2).

LÍNEA	DN (mm)
2	200
3	180
4	140
5	110

- b) Para los diámetros normalizados en el apartado a), caudal y altura manométrica que debe aportar el grupo de bombeo empleado.

$$Q = 0,038 \frac{m^3}{s}; H = 95,25 \text{ mca}$$

- c) Dimensionado del resto de tramos a partir de la altura manométrica aportada por la bomba, obtenida en el apartado anterior.

LÍNEA	DN (mm)
6	75
7	63
8	63

- d) Teniendo en cuenta que el ingeniero dispone de las siguientes curvas de bombas dadas en la Figura 2 (B1.-  $H=100-45000Q^2$ ; B2.-  $H=120-60000Q^2$ ; B3.-  $H=80-90000Q^2$ ; unidades H (mca); Q( $m^3/s$ )). Definir el grupo de bombeo (número de bombas y tipo de bomba) para satisfacer la situación de demanda simultánea en todos los nudos. Tened en cuenta que la formación del grupo debe estar formada por bombas idénticas operando a su velocidad nominal de giro. Para la resolución del apartado, NO es necesario dimensionar el calderín para las condiciones de funcionamiento, ni las presiones de parada y arranque. Solamente, seleccionar tipo bomba y número de bombas, suponiendo que el coste unitario de cada bomba es igual e independiente del tipo de bomba (B1, B2 o B3).

*Si se selecciona la bomba B1, se necesitaría disponer de un grupo de inyección de 4 bombas en paralelo para aportar el caudal demandado. En cambio, con la bomba B2, únicamente sería necesario 2 bombas en paralelo, por lo que el coste de inversión sería menor*

**Tabla 1. Datos de Nudos y Líneas de la Red**

ID NUDO	COTA (m)	q (l/s)	ID Línea	Nudo Inicial	Nudo Final	L (m)
0 (Depósito)	0	0	1	0	1	Despreciable
1	0	0	2	1	2	200
2	5	12	3	2	3	350
3	25	8	4	3	4	120
4	64	0	5	4	5	350
5	50	6	6	4	6	140
6	46	4	7	4	7	125
7	42	3	8	3	8	160
8	15	5				

**Tabla 2. Diámetros comerciales y espesores para PEAD PE100 PN16. DN coincide con el diámetro exterior.**

DIÁMETROS COMERCIALES Y ESPESORES (PEAD PE-100 SDR11)							
<b>DN (mm)</b>	25	32	40	50	63	75	90
<b>e (mm)</b>	2,3	3,0	4,0	4,6	5,8	6,8	8,2
<b>DN (mm)</b>	110	125	140	160	180	200	250
<b>e (mm)</b>	10,0	11,4	13,0	14,6	16,4	18,2	22,7

## SOLUCIÓN

### Apartado a)

En primer lugar, se determinan los caudales circulantes por cada una de las líneas.

ID	Q (l/s)
2	38
3	26
4	13
5	6
6	4
7	3
8	5

Determinado el caudal y considerando la pendiente crítica de diseño dada (20 m/km), se determina el nudo más desfavorable, aplicando Bernoulli entre el depósito y cada uno de los nudos.

$$z_0 + \frac{P_0}{\gamma} + H_b = z_i + \left(\frac{P_i}{\gamma}\right)_{min} + j * \sum L_i$$

NUDO	Longitud acumulada (m) $[\sum L_i]$	Longitud equivalente (m) $[1, 2 \sum L_i]$	Cota Nudo (m) $[z_i]$	$j * \sum L_i$ (mca)	Hb (mca)
2	200	240	5	4,8	39,8
3	550	660	25	13,2	68,2
4	670	804	64	16,08	90,08
<b>5</b>	<b>1020</b>	<b>1224</b>	<b>50</b>	<b>24,48</b>	<b>104,48</b>
6	810	972	46	19,44	95,44
7	795	954	42	19,08	91,08
8	710	852	15	17,04	62,04

Por lo tanto, el tramo crítico es 0-1-2-3-4-5. El diámetro teórico para este tramo, puede determinarse mediante la expresión de Darcy-Weisbach, normalizando a su diámetro superior, y determinándose nuevamente las pérdidas de carga con el diámetro normalizado:

$$D_t = \sqrt[5]{\frac{8fQ^2}{\pi^2 g j}}$$

LÍNEA	Caudal (l/s)	Dt (m)	DN (mm)	D <sub>int</sub> (m)	L <sub>eq</sub> (m)	h <sub>r</sub> (mca)	V (m/s)
2	38	0,1589	200	0,1636	240	4,15	1,81
3	26	0,1366	180	0,1472	420	5,77	1,53
4	13	0,1035	140	0,1146	144	1,73	1,26
5	6	0,0760	110	0,09	420	3,60	0,94
						$\sum h_r = 15,25$	

**Apartado b)**

El punto de funcionamiento de la bomba puede determinarse, si se desarrolla un Bernoulli entre los puntos 0 y 5:

$$H_b = (z_5 - z_0) + \left(\frac{P_5}{\gamma}\right)_{\min} - \frac{P_0}{\gamma} + \sum h_r$$

$$H_b = (50 - 0) + 30 - 0 + 15,25 = 95,25 \text{ mca}$$

El punto de funcionamiento será  $Q=0,038 \text{ m}^3/\text{s}$  y  $H = 95,25 \text{ mca}$ , estando todos los diámetros dimensionados en el rango de velocidades permitido.

**Apartado c)**

El problema se convierte en un problema de altura conocida, ya que se conoce tanto el punto de funcionamiento de la bomba como la altura piezométrica de los nudos 3 y 4 (nudos de derivación).

Por lo tanto, la altura piezométrica del nudo 3 es:

$$H_0 + H_b = H_3 + \sum h_{r0_3}$$

El valor de la pérdida de carga por fricción de cada línea está determinado en el apartado a). Por tanto.

$$H_3 = 0 + 95,25 - 4,15 - 5,77 = 85,33 \text{ mca}$$

$$\text{De forma análoga, } H_4 = 0 + 95,25 - 4,15 - 5,77 - 1,73 = 83,60 \text{ mca}$$

Conocida  $H_4$  y  $H_3$ , se pueden determinar la pérdida de carga admisible en las líneas 6, 7 y 8.

NUDO	Cota (m)	H <sub>min</sub> (m)	L <sub>equiv</sub> (m)	h <sub>r disponible</sub> (mca)
6	46	76	168	7,60
7	42	72	150	11,60
8	15	45	192	40,33

Conocida la pérdida de carga disponible para garantizar la presión mínima, se puede dimensionar las líneas aplicando la ecuación de Darcy-Weisbach

LÍNEA	Caudal (l/s)	$L_{\text{equiv}}$ (m)	$h_r$ disponible (mca)	$D_{\text{teórico}}$ (m)	DN (mm)	$V_{\text{max}}$ (m/s)
6	4	168	7,60	0,05487	75	1,35
7	3	150	11,60	0,04393	63	1,45
8	5	192	40,33	0,0442	63	2,41

**Apartado d)**

Conocida la altura necesaria (95,25 mca), se observa que la bomba B3 no puede aportar la altura necesaria, ya que su altura máxima aportada es 80 mca. Para elegir entre la bomba B1 o B2, se determina el caudal impulsado por la bomba para el valor de altura manométrica (95,25 mca). En este caso,

$$H_{B1} = 100 - 45000Q^2$$

$$Q_{B1} = \sqrt{\frac{100 - 95,25}{45000}} = 0,01027 \frac{m^3}{s}$$

$$H_{B2} = 120 - 60000Q^2$$

$$Q_{B2} = \sqrt{\frac{120 - 95,25}{60000}} = 0,02031 \frac{m^3}{s}$$

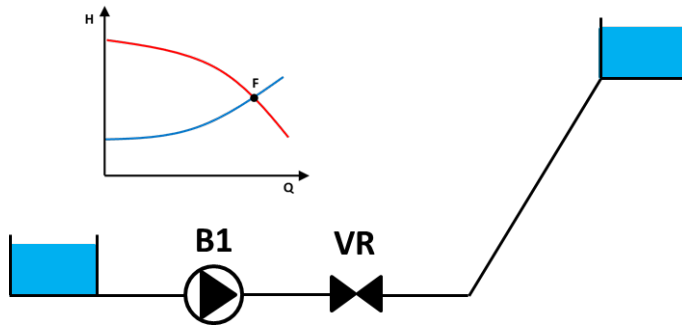
Por tanto, si se selecciona la bomba B1, se necesitaría disponer de un grupo de inyección de 4 bombas en paralelo para aportar el caudal demandado. En cambio, con la bomba B2, únicamente sería necesario 2 bombas en paralelo, por lo que el coste de inversión sería menor.



**Problema 17**

Una instalación de bombeo entre dos depósitos, está definida por la curva resistente  $H_r(mca) = 20 + 7000Q^2$  ( $Q$  en  $\frac{m^3}{s}$ ). El sistema de puesta en marcha cuenta con una válvula en serie que se encuentra generalmente abierta. La puesta en marcha se realiza mediante un variador de frecuencia. Teniendo en cuenta que el depósito inicial se encuentra a la cota 0, igual que la estación de bombeo. Determinar la velocidad mínima de puesta en marcha, teniendo en cuenta que la curva de la bomba viene definida por  $H_b = 70 - 3000Q^2$  y la curva de eficiencia  $\eta = 22Q - 160Q$ . Se conoce que la potencia absorbida en el eje, a válvula cerrada es 32 kW.

ELEMENTOS SINGULARES	$K \left( \frac{mca}{\left(\frac{m^3}{s}\right)^2} \right)$
P1	900000000
P2	95000
P3	9000
P4	20



$$\left[ Q_{P1} = 0 \frac{m^3}{s}; H_{P1} = 70 \text{ mca} \right]; \left[ Q_{P2} = 0,02182 \frac{m^3}{s}; H_{P2} = 68,57 \text{ mca} \right]$$

$$\left[ Q_{P3} = 0,05130 \frac{m^3}{s}; H_{P3} = 62,11 \text{ mca} \right]; \left[ Q_{P4} = 0,07064 \frac{m^3}{s}; H_{P4} = 55,03 \text{ mca} \right]$$

## SOLUCIÓN

En este caso se debe de establecer los diferentes puntos de funcionamiento, teniendo en cuenta las pérdidas de carga que introduce la válvula.

En el caso de P1 (válvula totalmente cerrada), el punto de operación de la bomba será  $P1(0 \text{ m}^3/\text{s}), 70 \text{ mca}$

En el caso de P2

$$20 + (7000 + 95000) Q^2 = 70 - 3000Q^2$$

$$Q_{P2} = 0,02182 \frac{\text{m}^3}{\text{s}}; H_{P2} = 68,57 \text{ mca}$$

Para este punto, la eficiencia será

$$\eta_{P2} = 22 \cdot 0,02182 - 160 \cdot 0,02182^2 = 0,4038$$

La potencia en este punto será

$$P_{P2} = \frac{\gamma Q_{P2} H_{P2}}{\eta_{P2}} = 36,34 \text{ kW}$$

En el caso de P3

$$20 + (7000 + 9000) Q^2 = 70 - 3000Q^2$$

$$Q_{P3} = 0,05130 \frac{\text{m}^3}{\text{s}}; H_{P3} = 62,11 \text{ mca}$$

Para este punto, la eficiencia será

$$\eta_{P3} = 22 \cdot 0,05130 - 160 \cdot 0,05130^2 = 0,7075$$

La potencia en este punto será

$$P_{P3} = \frac{\gamma Q_{P3} H_{P3}}{\eta_{P3}} = 44,17 \text{ kW}$$

En el caso de P4

$$20 + (7000 + 20) Q^2 = 70 - 3000Q^2$$

$$Q_{P4} = 0,07064 \frac{\text{m}^3}{\text{s}}; H_{P4} = 55,03 \text{ mca}$$

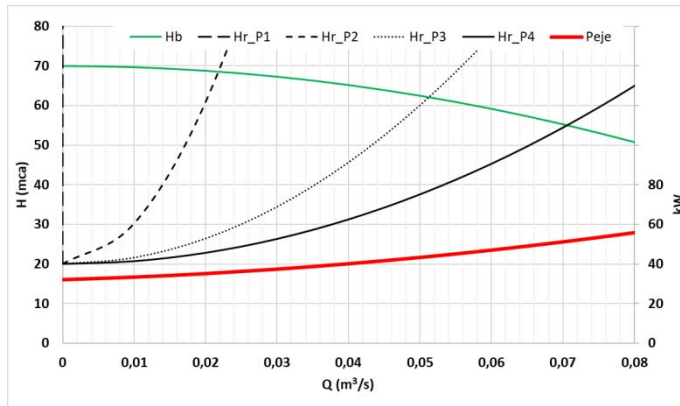
Para este punto, la eficiencia será

$$\eta_{P4} = 22 \cdot 0,07064 - 160 \cdot 0,07064^2 = 0,7556$$

La potencia en este punto será

$$P_{P4} = \frac{\gamma Q_{P4} H_{P4}}{\eta_{P4}} = 51,44 \text{ kW}$$

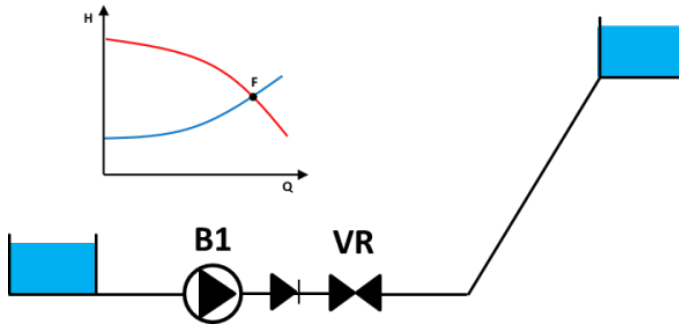
Se adjunta gráficamente la solución



**Problema 18**

Una instalación de bombeo entre dos depósitos, está definida por la curva resistente  $H_r(mca) = 20 + 7000Q^2$  ( $Q$  en  $\frac{m^3}{s}$ ). El sistema de puesta en marcha cuenta con una válvula en serie. La puesta en marcha se realiza considerando cuatro posiciones diferentes, siendo P1 totalmente cerrada y P4 totalmente abierta. Los valores de la resistividad hidráulica ( $K$ ) de la válvula se adjunta a continuación. Determinar la velocidad mínima de giro de la bomba para que por el sistema comience a circular caudal, teniendo en cuenta que la curva de la bomba viene definida por  $H_b = 70 - 3000Q^2$  y la curva de eficiencia  $\eta = 22Q - 160Q$ . La curva de la potencia girando a su régimen nominal es  $P = 32 + 106Q + 2395Q^2$  (kW;  $m^3/s$ ). Determinar dos puntos intermedios de funcionamiento, que consideren la rampa de aceleración de la bomba.

ELEMENTOS SINGULARES	$K \left( \frac{mca}{\left(\frac{m^3}{s}\right)^2} \right)$
V. ANTIRRETORNO	40
CORTE	20



$$\left[ Q_{P1} = 0 \frac{m^3}{s}; H_{P1} = 70 mca \right]; \left[ Q_{P2} = 0,03636 \frac{m^3}{s}; H_{P2} = 29,33 mca \right]$$

$$\left[ Q_{P3} = 0,06358 \frac{m^3}{s}; H_{P3} = 48,54 mca \right]; \left[ Q_{P4} = 0,07064 \frac{m^3}{s}; H_{P4} = 55,03 mca \right]$$

## SOLUCIÓN

En este caso se debe de establecer el primer punto de funcionamiento que será cuando la válvula antirretorno comienza a abrir. Determinar la velocidad mínima de giro de la bomba para que por el sistema comience a circular caudal. los diferentes puntos de funcionamiento, teniendo en cuenta las pérdidas de carga que introduce la válvula.

En el caso de P1 (mínima velocidad de giro), el punto de operación de la bomba será  $P1(0 \text{ m}^3/\text{s}), 20 \text{ mca}$

Por tanto,

$$20 = \alpha^2 70 - 3000 Q^2 \rightarrow \alpha = \sqrt{\frac{20}{70}} = 0,5345$$

Por tanto, la ecuación de la curva motriz será

$$H_\alpha = 0,5345^2 70 - 3000 Q^2 = 20 - 3000 Q^2$$

La ecuación de la potencia en este punto de funcionamiento será igual

$$P_\alpha = \alpha^3 32 + \alpha^2 106 Q + \alpha 2395 Q^2$$

$$P_\alpha = 0,5345^3 32 + 0,5345^2 106 Q + 0,5345 2395 Q^2 = 4,89 + 30,28 Q + 1280,12 Q^2$$

Por tanto, para el punto objeto de estudio, la potencia será 4,89 kW.

Como hay que considerar dos puntos intermedios, el rango de variación será

$$\Delta\alpha = 1 - 0,5345 = 0,4655$$

Por tanto, las velocidades de P2 y P3 será:

$$\alpha_{P2} = 0,5345 + \frac{0,4655}{4} = 0,6897$$

$$\alpha_{P3} = 0,6897 + \frac{0,4655}{4} = 0,8449$$

En el caso de P2

$$20 + 7060 Q^2 = 0,6597^2 70 - 3000 Q^2$$

$$Q_{P2} = 0,03636 \frac{\text{m}^3}{\text{s}}; H_{P2} = 29,33 \text{ mca}$$

Para este punto, la eficiencia será

$$\eta_{P2} = \frac{22}{0,6597} 0,03636 - \frac{160}{0,6597^2} 0,03636^2 = 0,7265$$

La potencia en este punto será

$$P_\alpha = 0,6897^3 32 + 0,6897^2 106 Q + 0,6897 2395 Q^2 = 14,51 \text{ kW}$$

En el caso de P3

$$20 + 7060 Q^2 = 0,8449^2 70 - 3000Q^2$$

$$Q_{P3} = 0,06358 \frac{m^3}{s}; H_{P3} = 48,54 \text{ mca}$$

La potencia en este punto será

$$P_{\alpha} = 0,8449^3 32 + 0,8449^2 106Q + 0,8449 2395Q^2 = 32,29 \text{ kW}$$

En el caso de P4

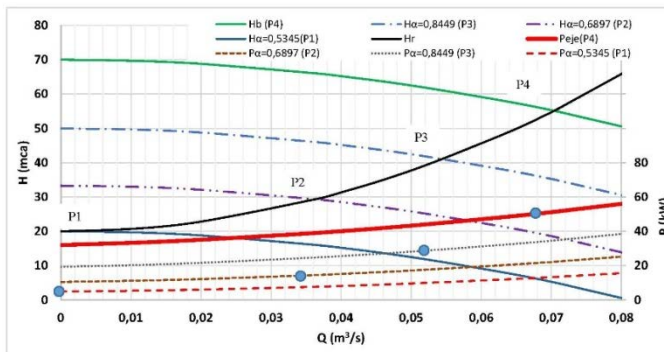
$$20 + 7060 Q^2 = 70 - 3000Q^2$$

$$Q_{P4} = 0,07064 \frac{m^3}{s}; H_{P4} = 55,03 \text{ mca}$$

La potencia en este punto será

$$P = 32 + 106Q + 2395Q^2 = 51,44 \text{ kW}$$

Se adjunta gráficamente la solución



**Problema 19**

Una instalación de bombeo entre dos depósitos, está definida por la curva resistente  $H_r(mca) = 20 + 7000Q^2$  ( $Q$  en  $\frac{m^3}{s}$ ). El sistema de puesta en marcha cuenta con una válvula en bypass cuyo circuito de recirculación tiene una curva resistente  $H_{bp} = 35000Q^2$ . La puesta en marcha se puede realizar de dos maneras diferentes:

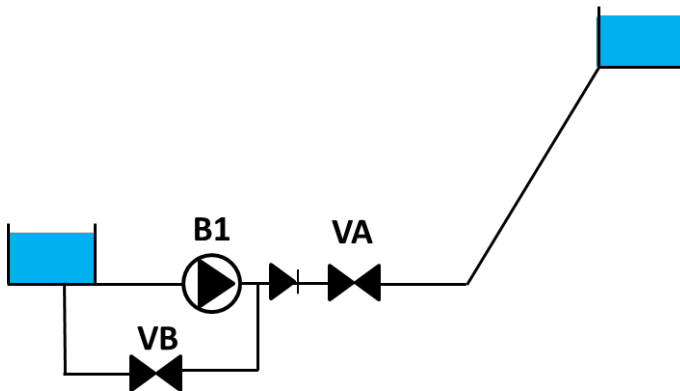
- a) Primero se pone en marcha la bomba con ambas válvulas (VA y VB) cerradas. Se abre primero la válvula del bypass (VB), después se abre la válvula que deriva al depósito final (VA) y finalmente se cierra (VB).

PUNTO	Q (m <sup>3</sup> /s)	H (mca)	P (kW)
P1	0	70	32
P2	0,04292	64,47	40,96
P3	0,08659	47,51	59,14
P4	0,07071	55	51,47

- b) Primero se pone en marcha la bomba con VA y VB abiertas. Después, se cierra (VB).

PUNTO	Q (m <sup>3</sup> /s)	H (mca)	P (kW)
P1	0,0239	20	7,08
P2	0,08659	47,51	59,14
P3	0,07071	55	51,47

Conocida que la curva de la potencia girando a su régimen nominal es  $P = 32 + 106Q + 2395Q^2$  (kW; m<sup>3</sup>/s). Determinar los puntos de funcionamiento para cada una de las situaciones.



## SOLUCIÓN

### Apartado a)

El primer punto de funcionamiento se establece con ambas válvulas cerradas y, por tanto, la máquina opera a válvula cerrada siendo el caudal nulo. Por tanto, el punto de operación será

$$P_1 \left( 0 \frac{m^3}{s}; 70 \text{ mca} \right)$$

La potencia consumida para este punto sería 32kW.

En el siguiente instante cuando abra VB, el punto de funcionamiento (P2) vendrá definido por la intersección de la curva de la bomba y de la curva resistente del bypass

$$\begin{aligned} H_b &= H_{r_{bp}} \\ 70 - 3000 Q^2 &= 35000 Q^2 \\ Q_{P2} &= \sqrt{\frac{70}{38000}} = 0,04292 \frac{m^3}{s}; H_{P2} = 64,47 \text{ mca} \end{aligned}$$

La potencia absorbida será

$$P_{P2} = 32 + 106 \cdot 0,04292 + 2395 \cdot 0,04292^2 = 40,96 \text{ kW}$$

Establecido el punto de funcionamiento P2, al abrir la válvula VA, se alcanza el punto de funcionamiento P3. En este caso ambas válvulas están abiertas por tanto se cumplirá que por el bypass circulará un caudal correspondiente a la altura geométrica del sistema y el restante por conducción de impulsión

$$\begin{aligned} Q_{P3} &= Q_{bp} + Q_c \\ Q_{bp} &= \sqrt{\frac{20}{35000}} = 0,0239 \frac{m^3}{s} \end{aligned}$$

Igualando la curva de la bomba y la curva resistente

$$\begin{aligned} 70 - 3000 Q_{P3}^2 &= 20 + 7000(Q_{P3} - 0,0239)^2 \\ Q_{P3} &= 0,08659 \frac{m^3}{s}; H_{P3} = 47,51 \text{ mca} \end{aligned}$$

La potencia absorbida será

$$P_{P3} = 32 + 106 \cdot 0,08659 + 2395 \cdot 0,08659^2 = 59,14 \text{ kW}$$

Finalmente, establecido el régimen permanente, se cierra VB y la operación pasa de P3 a P4.



Igualando la curva de la bomba y la curva resistente

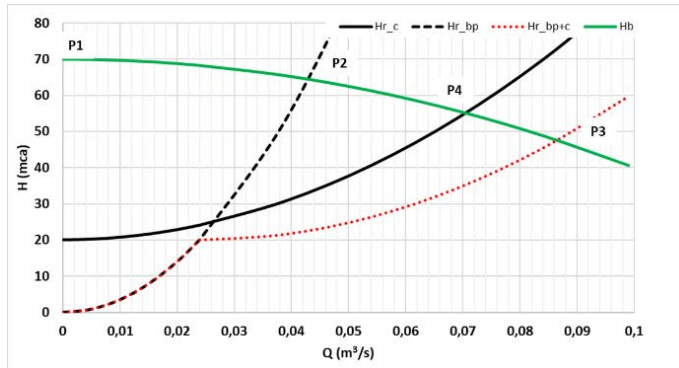
$$70 - 3000Q_{P4}^2 = 20 + 7000(Q_{P4})^2$$

$$Q_{P3} = 0,07071 \frac{m^3}{s}; H_{P3} = 55 \text{ mca}$$

La potencia absorbida será

$$P_{P3} = 32 + 106 \cdot 0,07071 + 2395 \cdot 0,07071^2 = 51,47 \text{ kW}$$

Se adjunta gráficamente la solución



**Apartado b)**

El primer punto de funcionamiento se establece cuando con las dos válvulas abiertas, la puesta en marcha se desplaza por la curva resistente del bypass hasta llegar al valor del desnivel geométrico (20 mca).

$$H_g = H_{r_{bp}}$$

$$20 = 35000Q^2$$

$$Q_{P1} = \sqrt{\frac{20}{35000}} = 0,0239 \frac{m^3}{s}; H_{P1} = 20 \text{ mca}$$

La velocidad de la bomba para este punto de funcionamiento sería

$$H = \alpha^2 70 - 3000Q^2$$

$$20 = \alpha^2 70 - 3000 \cdot 0,0239^2 \rightarrow \alpha = \sqrt{\frac{20 + 3000 \cdot 0,0239^2}{70}} = 0,557$$

Por tanto, la bomba tendrá una velocidad de giro en ese punto de

$$n = 0,557 \cdot 2900 = 1615 \text{ rpm}$$

La potencia absorbida será

$$P_{P1} = 0,557^3 32 + 0,557^2 106 0,0239 + 2395 0,0239^2 = 7,08 \text{ kW}$$

Establecido el punto de funcionamiento P1, a medida que la bomba vaya incrementando su velocidad se desplazará por la curva ( $H_{r_{bp+c}}$ ), hasta alcanzar el régimen permanente a su velocidad nominal de giro en el punto de funcionamiento P2. En este caso ambas válvulas están abiertas por tanto se cumplirá que por el bypass circulará un caudal correspondiente a la altura geométrica del sistema y el restante por conducción de impulsión

$$Q_{P3} = Q_{bp} + Q_c$$

$$Q_{bp} = \sqrt{\frac{20}{35000}} = 0,0239 \frac{m^3}{s}$$

Igualando la curva de la bomba y la curva resistente

$$70 - 3000Q_{P2}^2 = 20 + 7000(Q_{P2} - 0,0239)^2$$

$$Q_{P2} = 0,08659 \frac{m^3}{s}; H_{P3} = 47,51 \text{ mca}$$

La potencia absorbida será

$$P_{P3} = 32 + 106 0,08659 + 2395 0,08659^2 = 59,14 \text{ kW}$$

Finalmente, establecido el régimen permanente, se cierra VB y la operación pasa de P2 a P3.

Igualando la curva de la bomba y la curva resistente

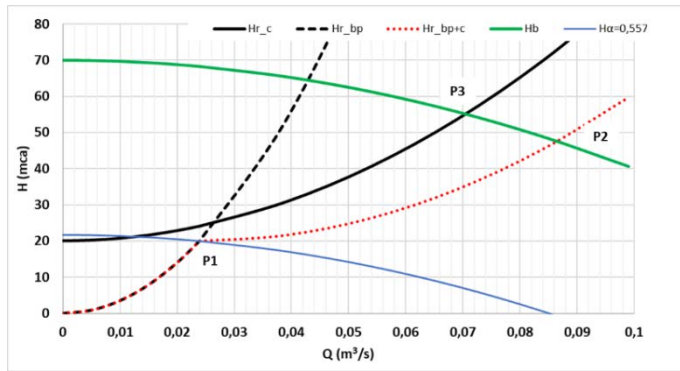
$$70 - 3000Q_{P3}^2 = 20 + 7000(Q_{P3})^2$$

$$Q_{P3} = 0,07071 \frac{m^3}{s}; H_{P3} = 55 \text{ mca}$$

La potencia absorbida será

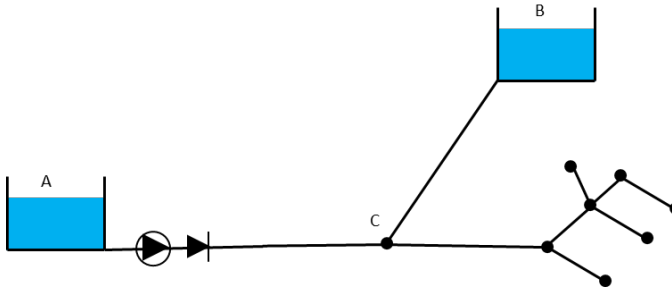
$$P_{P3} = 32 + 106 0,07071 + 2395 0,07071^2 = 51,47 \text{ kW}$$

Se adjunta gráficamente la solución



**Problema 20**

Un sistema de abastecimiento presenta el esquema que se observa en la figura. Existe un depósito acumulador en B, que abastece la red de abastecimiento desde un punto C. Se conoce que la presión mínima que debe existir en C ( $z=20$  m) para que el sistema tenga la presión necesaria de servicio es 35 mca. Se conoce que la cota del depósito de aspiración es 10 m, estando los equipos de bombeo a la misma cota. La longitud AC son 3200 m y la longitud CB 1800 m. Se conocen los caudales demandados por la red (a partir de sus demandas base y patrones de demanda).



Horas	$Q_d$ (m <sup>3</sup> /h)	Horas	$Q_d$ (m <sup>3</sup> /h)
0	530,64	12	767,89
1	506,71	13	873,01
2	480,79	14	744,13
3	418,33	15	870,49
4	362,89	16	777,97
5	422,65	17	758,53
6	540,73	18	721,99
7	546,49	19	739,09
8	716,05	20	672,85
9	702,19	21	633,79
10	809,65	22	702,72
11	749,17	23	633,60

Se pide:

- Dimensionar las conducciones, con un criterio de diseño de  $j = 2,5$  mca/km para el caudal máximo. Considerar los siguientes diámetros nominales (coinciden con el interior) en mm 200/250/300/400/500/600/700/800. Suponer un  $f = 0,016$  y que las pérdidas de carga singulares son un 15% de las de fricción

$$D_{AC} = 700 \text{ mm} \quad D_{CB} = 700 \text{ mm}$$

- b) Definir el volumen que debe tener el depósito B, para una hipótesis de regulación diaria considerando que únicamente se bombea en periodo P6 de la tarifa eléctrica (8 h al día)

$$V = 14248 \text{ m}^3$$

- c) Definir la cota de la lámina de agua mínima del depósito para garantizar la presión mínima en C. Suponer que la altura es  $h = \sqrt[5]{\text{Volumen}}$  y el área rectangular.

$$z_{B_{min}} = 55,83 \text{ m}$$

$$z_{B_{max}} = 62,60 \text{ m}$$

- d) Para la hipótesis del apartado b), definir caudal y altura manométrica de bombeo máxima

$$Q = 0,54452 \frac{\text{m}^3}{\text{s}}; H_b = 62,25 \text{ m}$$

- e) Seleccionar el número de bombas, asociación y tipo de bomba entre las que se adjuntan a continuación del tipo  $H = A + BQ^2$  y la curva de la eficiencia para todas  $\eta = 20 + 300Q - 700Q^2$

TIPO	A	B	TIPO	A	B
B1	60	-500	B5	80	-500
B2	65	-500	B6	85	-500
B3	70	-500	B7	90	-500
B4	75	-500	B8	95	-500

*Bomba Tipo B5, 3 bombas en paralelo + 1 de reserva*

- f) Definir la velocidad de giro de las bombas y coste energético unitario por  $\text{m}^3$  si operan a velocidad variable para garantizar los puntos de funcionamiento en cada una de las situaciones tanto de bombeo directo como bombeo al depósito

Resultados para el bombeo a depósito, 3 bombas en paralelo a velocidad variable

t (h)	n (rpm)	$C_E \left( \frac{kWh}{m^3} \right)$
0	2786	0,3023
1	2800	0,3065
2	2815	0,3109
3	2833	0,3161
4	2850	0,3214
5	2860	0,3244
6	2865	0,3260
7	2877	0,3296

En el caso de inyección en directo, únicamente es necesaria una bomba para satisfacer el caudal demandado a la altura requerida.

t (h)	n (rpm)	$C_E \left( \frac{kWh}{m^3} \right)$	t (h)	n (rpm)	$C_E \left( \frac{kWh}{m^3} \right)$	16	2704	0,2423
0	2436	0,2429	8	2630	0,2405	16	2704	0,2423
1	2414	0,2444	9	2614	0,2402	17	2680	0,2416
2	2391	0,2466	10	2743	0,2436	18	2637	0,2406
3	2341	0,2538	11	2669	0,2413	19	2657	0,2410
4	2301	0,2634	12	2692	0,2420	20	2581	0,2398
5	2344	0,2532	13	2825	0,2469	21	2539	0,2398
6	2445	0,2424	14	2663	0,2412	22	2615	0,2402
7	2451	0,2421	15	2822	0,2468	23	2538	0,2398

- g) Como se debe mantener la presión constante en C, se coloca una válvula reductora de presión. Determinar la resistividad hidráulica de la válvula (K) para garantizar la presión de 35 mca

$t$ (h)	$K \left( \frac{mca}{\left(\frac{m^3}{s}\right)^2} \right)$	$t$ (h)	$K \left( \frac{mca}{\left(\frac{m^3}{s}\right)^2} \right)$	$t$ (h)	$K \left( \frac{mca}{\left(\frac{m^3}{s}\right)^2} \right)$
0	16,45	8	422,13	16	291,38
1	19,01	9	430,76	17	299,12
2	21,68	10	312,88	18	323,10
3	24,85	11	359,60	19	299,34
4	28,05	12	333,57	20	354,95
5	29,80	13	247,82	21	392,13
6	30,82	14	338,14	22	307,56
7	33,01	15	236,21	23	371,86

## SOLUCIÓN

### Apartado a)

Antes de dimensionar las conducciones es necesario conocer los caudales circulantes por cada una de ellas. Para ello se determinará el volumen diario demandado ( $V_d$ ), en este caso, teniendo en cuenta la tabla de datos será

$$V_d = \sum_0^{23} (Q_d * 1h) = 15048,69 \text{ m}^3/\text{día}$$

Como se bombea durante 8 h, el caudal de bombeo ( $Q_b$ ) será

$$Q_b = \frac{V_d}{24} = 1881,09 \frac{\text{m}^3}{\text{h}} = 0,52252 \frac{\text{m}^3}{\text{s}}$$

Este caudal coincidirá con el caudal circulante por la línea AC.

Si se realiza el análisis horario para cada hora del sistema, se obtiene los caudales circulantes por la línea CB que serán los acumulados en el depósito, restando los valores demandados

Horas	Qb (m <sup>3</sup> /h)	Qd (m <sup>3</sup> /h)	Qcb (m <sup>3</sup> /h)	Vp (m <sup>3</sup> )	Vt (m <sup>3</sup> )
0	1960,29	530,64	1429,65	1429,65	1429,65
1	1960,29	506,71	1453,58	1453,58	2883,23
2	1960,29	480,79	1479,50	1479,50	4362,73
3	1960,29	418,33	1541,96	1541,96	5904,69
4	1960,29	362,89	1597,40	1597,40	7502,09
5	1960,29	422,65	1537,64	1537,64	9039,73
6	1960,29	540,73	1419,56	1419,56	10459,29
7	1960,29	546,49	1413,80	1413,80	11873,09
8	0	716,05	-716,05	-716,05	11157,04
9	0	702,19	-702,19	-702,19	10454,85
10	0	809,65	-809,65	-809,65	9645,21
11	0	749,17	-749,17	-749,17	8896,04
12	0	767,89	-767,89	-767,89	8128,15
13	0	873,01	-873,01	-873,01	7255,14
14	0	744,13	-744,13	-744,13	6511,01
15	0	870,49	-870,49	-870,49	5640,53
16	0	777,97	-777,97	-777,97	4862,56



Horas	Q <sub>b</sub> (m <sup>3</sup> /h)	Q <sub>d</sub> (m <sup>3</sup> /h)	Q <sub>cb</sub> (m <sup>3</sup> /h)	V <sub>p</sub> (m <sup>3</sup> )	V <sub>T</sub> (m <sup>3</sup> )
17	0	758,53	-758,53	-758,53	4104,04
18	0	721,99	-721,99	-721,99	3382,05
19	0	739,09	-739,09	-739,09	2642,96
20	0	672,85	-672,85	-672,85	1970,11
21	0	633,79	-633,79	-633,79	1336,33
22	0	702,72	-702,72	-702,72	633,60
23	0	633,60	-633,60	-633,60	0,00

Conocida la distribución, ya se conoce los caudales de diseño de las conducciones. Para la línea AC el caudal será 0,54452 m<sup>3</sup>/s, mientras que para la línea CB será 0,44372 m<sup>3</sup>/s (1597,40 m<sup>3</sup>/h en la hora 4).

Teniendo en cuenta el criterio de pendiente de diseño

$$D = \left( \frac{8fQ^2}{\pi^2gj} \right)^{\frac{1}{5}}$$

El diámetro teórico para la línea AC será

$$D = \left( \frac{8fQ^2}{\pi^2gj} \right)^{\frac{1}{5}} = \left( \frac{8 \cdot 0,016 \cdot 0,54452^2}{\pi^2 \cdot 9,81 \cdot 0,0025} \right)^{\frac{1}{5}} = 0,6903 \text{ m} \rightarrow DN = 700 \text{ mm}$$

El diámetro teórico para la línea CB será

$$D = \left( \frac{8fQ^2}{\pi^2gj} \right)^{\frac{1}{5}} = \left( \frac{8 \cdot 0,016 \cdot 0,44372^2}{\pi^2 \cdot 9,81 \cdot 0,0025} \right)^{\frac{1}{5}} = 0,636 \text{ m} \rightarrow DN = 700 \text{ mm}$$

Por tanto, la resistividad hidráulica de las conducciones, teniendo en cuenta un 15% de pérdidas de carga singulares

$$R_{AC} = \frac{8fL}{\pi^2gD^5} = \frac{8 \cdot 0,016 \cdot 1,15 \cdot 3200}{\pi^2 \cdot 9,81 \cdot 0,7^5} = 25,17 \frac{\text{mca}}{\left( \frac{\text{m}^3}{\text{s}} \right)^2}$$

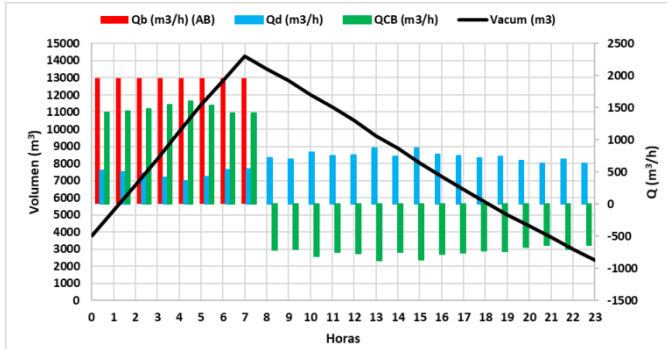
$$R_{CB} = \frac{8fL}{\pi^2gD^5} = \frac{8 \cdot 0,016 \cdot 1,15 \cdot 1800}{\pi^2 \cdot 9,81 \cdot 0,7^5} = 14,16 \frac{\text{mca}}{\left( \frac{\text{m}^3}{\text{s}} \right)^2}$$

#### Apartado b)

Teniendo en cuenta la tabla anteriormente expuesta en el apartado a), el volumen mínimo de regulación será de

$$V_r = 11873,09 \text{ m}^3$$

Gráficamente se puede observar



Los caudales negativos indican que salen del depósito B hacia C.

Por tanto, teniendo en cuenta un 20% de seguridad del volumen, el volumen útil será

$$V_{depósito} = 1,2V_r = 1,2 \cdot 11873,79 = 14247,70 \text{ m}^3 \rightarrow V_{dep} = 14248 \text{ m}^3$$

El volumen inicial (t=0) que deberá tener el depósito será:

$$V_{t=0} = 14248 - 11239,49 = 2371,91 \text{ m}^3$$

### Apartado c)

La altura del depósito será igual a

$$h = \sqrt[5]{V} = \sqrt[5]{14248} = 6,77 \text{ m}$$

Por tanto, el área del depósito, suponiendo que es rectangular será

$$A = \frac{V}{h} = \frac{14278}{6,78} = 2103,79 \text{ m}^2$$

Teniendo en cuenta que debe cumplirse la condición de presión mínima, esta se deberá dar para la situación de caudal punta cuando las bombas se encuentran paradas (t=13 Q=873,01 m³/h). Por tanto,

$$B_B = B_C + h_{r_{BC}}$$

$$z_B = z_C + \frac{P_C}{\gamma} + h_{r_{BC}}$$

$$z_B = 20 + 35 + 14,16 \cdot 0,2425^2 = 55,83 \text{ m}$$

Por tanto, el depósito oscilará entre las cotas

$$z_{B_{min}} = 55,83 \text{ m}$$

$$z_{B_{max}} = 55,83 + 6,77 = 62,60 \text{ m}$$

**Apartado c)**

La altura de bombeo máxima vendrá dada para la situación en la que la cota del depósito es máxima (t=7h). No obstante, habrá que comprobar la situación en la que el caudal circulante por la línea CB es máximo (t=4h)

$$H_{r_{t=7}} = 62,60 - 10 + 25,17Q_{AC}^2 + 14,16 (Q_{AC} - Q_{dt})^2 = 62,25 \text{ m}$$

$$H_{r_{t=4}} = 55,83 + 4,69 - 10 + 25,17Q_{AC}^2 + 14,16 (Q_{AC} - Q_{dt})^2 = 60,78 \text{ m}$$

**Apartado d)**

Para esa situación definida en el apartado c) la máxima altura y caudal serán:

$$Q = 0,54452 \frac{\text{m}^3}{\text{s}}; H_b = 62,25 \text{ m}$$

**Apartado e)**

No obstante, a continuación, se adjunta los puntos (curva de consigna) que tiene que operar la bomba en función de la hora y de la altura del depósito

Horas	Q <sub>b</sub> (m <sup>3</sup> /h) (AB)	H <sub>b</sub> (mca)
0	1960,29	57,34
1	1960,29	58,1
2	1960,29	58,89
3	1960,29	59,83
4	1960,29	60,78
5	1960,29	61,3
6	1960,29	61,6
<b>7</b>	<b>1960,29</b>	<b>62,25</b>

Teniendo en cuenta el caudal y la altura la bomba seleccionada será tipo B5 ya que instalando 3 bombas en paralelo podrá satisfacer el caudal bombeado al depósito y en caso de funcionar en directo, será la que menor variación de velocidad tenga. El resto de bombas superiores (B6, B7 y B8) también son válidas, pero implicaría una mayor potencia, una mayor variación de velocidad (menor eficiencia) para satisfacer los puntos inyectados en directo y el número de bombas en paralelo es el mismo (3).

**Apartado f)**

$$H = 80 - \frac{500}{3^2} Q^2 = 80 - 55,56Q^2$$

La velocidad de giro para la para esta situación de bombeo a depósito se establece considerando que las tres bombas disponen de variador de velocidad, por tanto, para cada instante

$$H_{rt} = \alpha^2 A - \frac{B}{n^2} Q^2$$

La eficiencia será determinada mediante

$$\eta = 20 + \frac{120Q}{\alpha n} - \frac{700Q^2}{\alpha^2 n^2}$$

El coste energético es determinado mediante la expresión

$$C_E \left( \frac{kWh}{m^3} \right) = \frac{P(kW)}{Q \left( \frac{m^3}{h} \right)}$$

A continuación, se muestran los resultados para el bombeo a depósito

t (h)	$Q \left( \frac{m^3}{s} \right)$	H (mca)	$\alpha$	n (rpm)	$\eta$ (%)	P(kW)	$C_E \left( \frac{kWh}{m^3} \right)$
0	0,54452	57,340	0,9606	2786	51,69	592,57	0,3023
1	0,54452	58,100	0,9655	2800	51,66	600,77	0,3065
2	0,54452	58,890	0,9706	2815	51,62	609,41	0,3109
3	0,54452	59,830	0,9766	2833	51,58	619,62	0,3161
4	0,54452	60,780	0,9827	2850	51,53	630,07	0,3214
5	0,54452	61,300	0,986	2860	51,5	635,83	0,3244
6	0,54452	61,600	0,9879	2865	51,49	639,06	0,3260
7	0,54452	62,250	0,992	2877	51,46	646,18	0,3296

En el caso de inyección en directo, únicamente es necesaria una bomba para satisfacer el caudal demandado a la altura requerida

t (h)	$Q \left( \frac{m^3}{s} \right)$	H (mca)	$\alpha$	n (rpm)	$\eta$ (%)	P(kW)	$C_E \left( \frac{kWh}{m^3} \right)$
0	0,14740	45,55	0,8397	2436	51,09	128,91	0,2429
1	0,14075	45,50	0,8322	2414	50,72	123,86	0,2444
2	0,13355	45,45	0,8244	2391	50,23	118,54	0,2466
3	0,11620	45,34	0,8069	2341	48,69	106,15	0,2538
4	0,10080	45,26	0,7932	2301	46,82	95,58	0,2634
5	0,11740	45,35	0,8081	2344	48,81	107,00	0,2532
6	0,15020	45,57	0,843	2445	51,23	131,06	0,2424
7	0,15180	45,58	0,8449	2451	51,3	132,31	0,2421
8	0,19890	46,00	0,9068	2630	52,12	172,20	0,2405
9	0,19505	45,96	0,9013	2614	52,14	168,66	0,2402
10	0,22490	46,27	0,9458	2743	51,76	197,24	0,2436
11	0,20810	46,09	0,9202	2669	52,04	180,81	0,2413
12	0,21330	46,15	0,928	2692	51,97	185,80	0,2420
13	0,24250	46,48	0,9739	2825	51,3	215,54	0,2469
14	0,20670	46,08	0,9181	2663	52,06	179,47	0,2412
15	0,24180	46,47	0,9728	2822	51,32	214,80	0,2468
16	0,21610	46,18	0,9322	2704	51,93	188,50	0,2423
17	0,21070	46,12	0,9241	2680	52,01	183,28	0,2416
18	0,20055	46,01	0,9091	2637	52,11	173,72	0,2406
19	0,20530	46,06	0,9161	2657	52,08	178,12	0,2410
20	0,18690	45,88	0,8898	2581	52,13	161,37	0,2398
21	0,17605	45,78	0,8752	2539	52,02	151,99	0,2398
22	0,19520	45,96	0,9015	2615	52,14	168,79	0,2402
23	0,17600	45,78	0,8751	2538	52,02	151,94	0,2398

**Apartado g)**

Para conocer la resistividad hidráulica de la válvula para garantizar la presión de 35 mca en el punto C, habrá que determinar la presión existente en C en los periodos de bombeo y cuando funciona por gravedad. La altura en C será para cada intervalo de tiempo

Fase de bombeo para cada intervalo de t

$$B_A + H_b = B_c + h_{AC}$$

Fase de no bombeo para cada intervalo de t

$$B_B = B_C + h_{r_{BC}}$$

Conocida la altura en C, la pérdida de carga a introducir por la válvula será

$$h_{sv} = z_C + \frac{P_C}{\gamma} - 20 - 35 = KQ^2$$

Se adjunta a continuación la tabla resumen

t (h)	$Q \left( \frac{m^3}{s} \right)$	H (mca)	$h_r$ (mca)	$h_{sv}$ (mca)	$K \left( \frac{mca}{\left( \frac{m^3}{s} \right)^2} \right)$
0	0,54452	57,34	7,46	4,88	16,45
1	0,54452	58,10	7,46	5,64	19,01
2	0,54452	58,89	7,46	6,43	21,68
3	0,54452	59,83	7,46	7,37	24,85
4	0,54452	60,78	7,46	8,32	28,05
5	0,54452	61,30	7,46	8,84	29,80
6	0,54452	61,60	7,46	9,14	30,82
7	0,54452	62,25	7,46	9,79	33,01
8	0,19890	62,26	0,56	16,70	422,13
9	0,19505	61,93	0,54	16,39	430,76
10	0,22490	61,54	0,72	15,83	312,88
11	0,20810	61,19	0,61	15,57	359,60
12	0,21330	60,82	0,64	15,18	333,57
13	0,24250	60,41	0,83	14,57	247,82
14	0,20670	60,05	0,60	14,45	338,14
15	0,24180	59,64	0,83	13,81	236,21
16	0,21610	59,27	0,66	13,61	291,38
17	0,21070	58,91	0,63	13,28	299,12
18	0,20055	58,57	0,57	13,00	323,10
19	0,20530	58,21	0,60	12,62	299,34
20	0,18690	57,89	0,49	12,40	354,95
21	0,17605	57,59	0,44	12,15	392,13
22	0,19520	57,26	0,54	11,72	307,56
23	0,17600	56,96	0,44	11,52	371,86

# Bibliografía

Karassik, Igor J., (1911-); Messina, Joseph P; Cooper, Paul; Heald, Charles C; Dawsonera. Pump handbook. Maidenhead: McGraw-Hill Professional, 2008. | 4th ed

López Patiño, Gonzalo | Martínez Solano, Francisco Javier. Máquinas hidráulicas. Valencia: Editorial Universitat Politècnica de València, 2010.

Mataix, Claudio. Mecánica de fluidos y máquinas hidráulicas. México: Oxford University Press 2004. | 2ª ed.

Mataix, Claudio. Turbomáquinas hidráulicas: turbinas hidráulicas, bombas, ventiladores. Madrid : ICAI, 2009. | 2ª ed. rev. y corrrg.