



TRABAJO FIN DE GRADO EN INGENIERÍA EN TECNOLOGÍAS INDUSTRIALES

OPTIMIZACIÓN ENERGÉTICA DE UNA EMPRESA DE PRODUCCIÓN DE ENVASES DE VIDRIO PARA ALIMENTACIÓN

AUTOR:

LUIS ENRIQUE CARRIÓN DOMENECH

TUTOR:

RAFAEL ROYO PASTOR

Curso Académico: 2015-16

RESUMEN

En el presente documento se describe el proceso de optimización energética llevado a cabo para la empresa Crisdrio de Caudete. La empresa Crisdrio es una empresa especializada en la producción de envases de vidrio para alimentación, principalmente botellas y tarros.

En primer lugar, se evaluaron los diferentes consumos energéticos. Seguidamente se ha estudiado el proceso de producción y las diferentes etapas del mismo. El análisis realizado ha posibilitado la propuesta de una serie de medidas de mejora energética que se detallan adecuadamente en el presente documento.

Palabras Clave: Eficiencia, optimización energética, auditoría energética, contabilidad energética

RESUM

En el present document es descriu el procés d'optimització energètica dut a terme per a l'empresa Crisdrio de Caudete. L'empresa Crisdrio és una empresa especialitzada en la producció d'envasos de vidre per a alimentació, principalment botelles i pots.

En primer lloc, es van avaluar els diferents consums energètics. A continuació s'ha estudiat el procés de producció i les diferents etapes del mateix. L'anàlisi realitzat ha possibilitat la proposta d'una sèrie de mesures de millora energètica que es detallen adequadament en el present document.

Paraules clau: Eficiència, optimització energètica, auditoria energètica, comptabilitat energètica

ABSTRACT

This current document describes a process of energetic optimization made to the company Crisdrio of Caudete. Crisdrio is a company which produces feeding glass containers, specifically pots and bottles.

Firstly, different energetic consumptions were evaluated. Then, the process of production and its different stages were revised. As a consequence of the energetic analysis, some proposal of energetic improvements that are described correctly were suggested.

Keywords: Efficiency, energetic optimization, energetic audit, energetic accounting

DOCUMENTOS CONTENIDOS EN EL TFG

- Memoria
- Presupuesto

| ÍNI | DICE D | E LA MEMORIA. | 5 |
|-----|--------|---|----|
| 1. | Intro | ducción. | 9 |
| | 1.1.0 | Objetivo del documento. | 9 |
| | 1.2. E | Estructura del documento. | 9 |
| 2. | Dato | s generales. | 10 |
| | 2.1. | Datos de la empresa. | 10 |
| | 2.2. | Datos de operación. | 10 |
| | 2.3. | Datos de producción. | 11 |
| | | 2.3.1. Principales materias primas. | 11 |
| | | 2.3.2. Principales productos obtenidos. | 12 |
| 3. | Proce | eso productivo. | 14 |
| | 3.1 | Materias Primas. | 15 |
| | 3.2 | Hornos de fusión. | 15 |
| | 3.3 | Alimentadores. | 16 |
| | 3.4 | Formación de la gota. | 16 |
| | 3.5 | Moldeo. | 17 |
| | 3.6 | Tratamiento superficial en caliente. | 17 |
| | 3.7 | Horno de recocido. | 17 |
| | 3.8 | Tratamiento superficial en frío. | 17 |
| | 3.9 | Control de calidad. | 18 |
| | 3.10 | Paletizado, enfundado y retractilado. | 18 |
| | 3.11 | Almacenamiento y expedición. | 18 |
| 4. | Desci | ripción de instalaciones generales. | 19 |
| | 4.1. | Instalación eléctrica. | 19 |
| | | 4.1.1. Instalación de iluminación. | 19 |
| | | 4.1.2. Instalación de equipos eléctricos. | 20 |
| | 4.2. | Instalación de gas natural. | 20 |

| | | 4.2.1. | Alimentación de gas natural. | 20 |
|----|--------|-----------|--|----|
| | | 4.2.2. | Consumo de gas natural. | 20 |
| | 4.3. | Instala | ción de ventilación. | 20 |
| | 4.4. | Instala | ción de aire comprimido. | 21 |
| | | 4.4.1. | Línea de 7 bar. | 21 |
| | | 4.4.2. | Línea de 3,5 bar. | 21 |
| | 4.5. | Instalac | ión de agua de refrigeración. | 21 |
| 5. | Anál | isis ener | gético. | 23 |
| | 5.1. | Consum | o anual y distribución de los consumos de energía. | 23 |
| | 5.2. | Análisis | del consumo de gas natural. | 24 |
| | | 5.2.1. | Consumo anual de gas natural. | 25 |
| | | 5.2.2. | Principales equipos consumidores. | 26 |
| | 5.3. | Análisis | del consumo de electricidad. | 27 |
| | | 5.3.1. | Consumo anual de electricidad. | 27 |
| | | 5.3.2. | Principales equipos consumidores. | 28 |
| | | | 5.3.2.1. Reparto por proceso. | 28 |
| | | | 5.3.2.2. Reparto por instalaciones. | 30 |
| | 5.4. | Análisis | del consumo de gasóleo. | 31 |
| | | | Consumo anual de gasóleo. | 31 |
| | | 5.4.2. | Principales equipos consumidores. | 32 |
| | 5.5. | Consum | os específicos. | 32 |
| | | 5.5.1. | Consumo específico térmico (KWh/unidad) y consumo específico eléctrico | |
| | | (| KWh/unidad) por producto de vidrio fundido. | 32 |
| | | 5.5.2. | Consumo específico térmico (KWh/unidad) y consumo específico eléctrico | |
| | | (| KWh/unidad) por operaciones. | 33 |
| | | 5.5.3. | Costes específicos térmicos y eléctricos. | 34 |
| 6. | Anál | | ográfico. | 35 |
| | 6.1. H | Horno | | 35 |
| | 6.2. F | Regener | adores | 38 |
| | 6.3.0 | Chimene | va | 39 |
| | 6.4.2 | Zona de | recocido | 40 |
| | 6.5.2 | Zona de | moldes | 41 |
| 7. | Med | idas pro | puestas. | 42 |

| | 7.1. Aprovechamiento de los gases de la chimenea para precalentamiento de la materia prima | 42 |
|-----|---|----------|
| | 7.2. Propuesta de aumento de la superficie de los regeneradores. | 43 |
| | 7.3. Aprovechamiento de los gases de la chimenea para precalentamiento de aire | 45 |
| | 7.4. Propuesta de instalación de variador de velocidad para soplantes de moldes. | 47 |
| | 7.5. Propuesta de aumento de espesor de aislante del horno | 51 |
| | 7.6. Propuesta de cambio de lámparas de 400W por otras de 125W. | 61 |
| con | 7.7. Propuesta de instalación de sensores en cintas de la fase de rechazo de botellas que atrole la puesta en marcha de las bandas transportadoras. | 63 |
| | 7.8. Propuesta de cambio de lámparas de descarga de 250W por otras 125W. | 64 |
| IND | DICE DEL PRESUPUESTO | 66 |
| | Necesidad del presupuesto Contenido del presupuesto Formato y presentación del presupuesto | 66 66 |
| ANI | EXO DE TABLAS | 67 |
| ANI | EXO DE GRÁFICOS E IMÁGENES | 68 |

CAPÍTULO 1. INTRODUCCIÓN

1.1. Objetivo del documento

El presente informe se describe el proceso de optimización energética llevado a cabo para la empresa Crisdrio tras la evaluación de los consumos energéticos y del proceso de producción. Tras la realización del análisis se ha llevado a cabo unas propuestas de mejoras energéticas, detalladas a lo largo del informe.

1.2. Estructura del documento

Este documento se ha estructurado siguiendo en la medida de lo posible la estructura que debería tener un TFG de la ETSII. A lo largo de los próximos capítulos se irán abordando los detalles y de contenido sobre la evaluación sobre los consumos energéticos de esta empresa y las sugerencias proporcionadas para su reducción.

CAPÍTULO 2. DATOS GENERALES

2.1. Datos de la empresa

| Nombre de la empresa | Crisdrio | | |
|----------------------|---|--|--|
| Localización | Polígono Industrial Los Villares localidad Caudete (Albacete) | | |
| Actividad principal | Producción de envases de vidrio para alimentación | | |

2.1 Tabla de datos principales de la empresa.

2.2 Datos de operación

La fábrica de envases de vidrio de la empresa Crisdrio dispone de múltiples productos diferentes, todos ellos destinados a envases de productos alimentarios como agua, refrescos, cerveza, vinos y conservas.

En esta planta existen 2 hornos de fusión de vidrio con apoyo eléctrico, uno para la producción de vidrio blanco y otro para la producción de vidrio de color, principalmente verde. Debido a problemas de coloración no es posible la utilización de casco externo como materia prima para el vidrio blanco.

La capacidad de producción es de 260.000 toneladas anuales, con dos hornos de fusión alimentando las maquinas IF de doble gota, este tipo de máquinas permite en un punzonado o corte de la masa de vidrio fundido producir dos botellas duplicando la capacidad de producción con respecto a una maquina convencional de este tipo.

Los colores de los envases producidos son blanco, extraclaro, verde esmeralda y topacio.

La empresa cuenta con 300 empleados y su régimen de funcionamiento es de 3 turnos de 8 horas, los 365 días del año, por lo que la planta trabaja en producción continua durante las 8760 horas del año.

2.3 Datos de producción

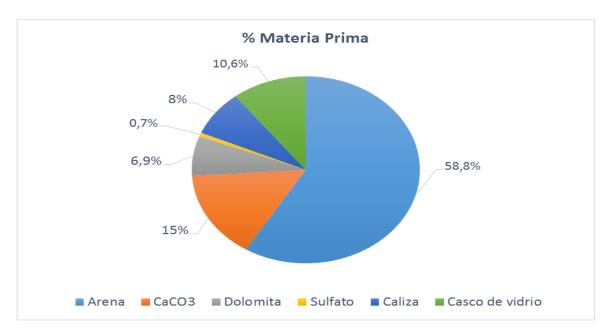
2.3.1 Principales materias primas

Las materias primas son caliza, dolomita, carbonato cálcico, sulfatos y arena. También se utiliza el casco de vidrio, siendo la arena y el casco de vidrio las materias primas esenciales en el proceso de fabricación de vidrio.

Ahora se procede a mostrar la cantidad anual de materia prima empleada.

| Materia Prima | Toneladas |
|-----------------|-----------|
| Arena | 175.000 |
| CaCO3 | 45.100 |
| Dolomita | 20.410 |
| Sulfato | 1.960 |
| Caliza | 23.650 |
| Casco de vidrio | 31.400 |
| Total | 297.520 |

2.3.1 Tabla de materia prima usada anualmente.



2.3.1 Gráfico de principales materias primas.

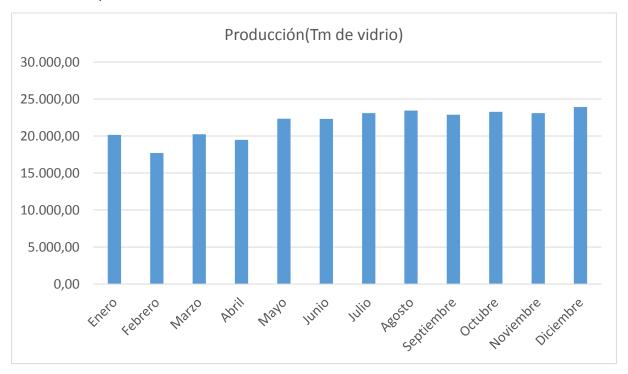
2.3.2 Principales productos obtenidos

El principal producto obtenido es el envase de vidrio hueco. A continuación, se muestra la producción anual de vidrio en toneladas (ton).

| Mes | Producción (Toneladas de vidrio) |
|------------|----------------------------------|
| Enero | 20.162 |
| Febrero | 17.710 |
| marzo | 20.236 |
| abril | 19.488 |
| mayo | 22.337 |
| junio | 22.309 |
| julio | 23.107 |
| agosto | 23.436 |
| septiembre | 22.892 |
| octubre | 23.273 |

| noviembre | 23.090 |
|-----------|---------|
| diciembre | 23.926 |
| Total | 261.970 |

2.3.2 Tabla de producción anual de vidrio.

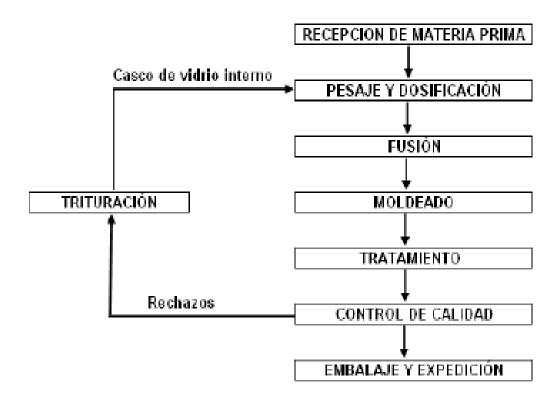


2.3.2 Gráfico de producción anual de vidrio en toneladas.

CAPÍTULO 3. PROCESO PRODUCTIVO

El proceso de fabricación de envases de vidrio se realiza siguiendo estos procesos: preparación de las materias primas, fusión, conformado, tratamientos posteriores y, por último, almacenamiento y expedición de los productos finales.

Posteriormente, se procede a realizar una breve descripción de las etapas.



3. Imagen esquemática del proceso de producción

3.1 Materias primas

a) Recepción, control y almacenamiento

La materia prima llega a las instalaciones mediante camiones. Principalmente se trabaja con arena, sosa, caliza, vidrio recocido y otros componentes menores. En todos ellos se lleva a cabo un proceso de control de su grado de humedad y granulometría.

Las materias primas son almacenadas en las tolvas de almacenamiento para su posterior uso.

b) Dosificación, pesaje y mezcla

La dosificación es llevada a cabo mediante un sistema automático, el cuál prepara la composición de las materias primas modificándola en función de las necesidades de cada horno.

La materia prima es descargada sobre una cinta transportadora, que desemboca directamente en las mezcladoras, donde es homogenizada y descargada a otra cinta, que la transporta a los silos de los hornos.

La cinta cargada de materias primas descarga sobre una mezcladora que gira continuamente, con objeto de homogeneizar la mezcla vitrificable mediante el uso de unas palas.

3.2 Hornos de fusión

El proceso de producción es llevado cabo en dos hornos de fusión de tipo regenerativo, denominados Horno 1 y Horno 2, que aprovechan el calor residual contenido en los humos para precalentar el aire de combustión, mediante el calentamiento de material refractario a modo de laberinto. Son alimentados con gas natural.

Las materias primas se funden a 1.500°C, para obtener una masa de vidrio candente.

Durante el proceso de fusión, los componentes de la mezcla vitrificable experimentan una serie de transformaciones cristalinas, evaporación de humedad de la mezcla, disociación de carbonatos y otras reacciones químicas. Los productos de estas reacciones se van disolviendo en la mezcla vítrea en formación.

El Horno 1 se dedica a la fabricación de vidrio verde, mientras que el Horno 2 se encarga de la fabricación de vidrio blanco.

Ambos se componen de los siguientes elementos: horno, garganta, bocas de carga, quemadores, regeneradores y chimenea.

Tanto el Horno 1 como el 2 disponen de un sistema de apoyo eléctrico de 1.200 kW para el calentamiento, denominado Boosting.

Una vez formado el vidrio, en esta masa existen impurezas, por lo que se realiza una etapa de homogeneización de la masa de vidrio fundido, de manera que sea apto para la fabricación de envases. También se consigue disminuir su temperatura a 1.100 °C, en la cual se logra su moldeo.



3.2 Imagen del horno

3.3 Alimentadores

El vidrio fundido es conducido a una zona en la que se acondiciona su temperatura. Para ello pasa por unos canales, provistos de unos quemadores de gas natural para controlar su enfriamiento y conseguir una temperatura más uniforme, y unas aperturas de refrigeración. Posteriormente, un alimentador va depositando el vidrio en las máquinas de formación de envases.

3.4 Formación de las gotas

En el extremo del alimentador existe un punzón que mediante un movimiento ascendente - descendente va introduciendo una cantidad de vidrio fundido determinado. Posteriormente, mediante un sistema de corte situado bajo el punzón el vidrio se corta en "gotas" que descienden por los canales de conducción hacia las máquinas de moldeo.



3.4 Imagen de la formación de gotas.

3.5 Moldeo

Las "gotas" de vidrio son dirigidas a un primer molde, donde se forma la boca del envase y se crea un hueco interior, y por prensado o soplado en un segundo molde la botella adquiere su forma definitiva.

Durante este proceso, la máquina formadora actúa también como enfriador, permitiendo que el vidrio alcance una temperatura lo suficientemente baja (600-700°C) permitiendo ser manipulado sin sufrir deformaciones.



3.5 Imagen de la zona de moldes

3.6 Tratamiento superficial en caliente

Este tratamiento es realizado antes de pasar al arca de recocido y una vez que la botella haya salido del molde final. El objetivo de este tratamiento es eliminar las microfisuras y mejorar la resistencia mecánica de los envases.

3.7 Horno de recocido

Debido al transporte sobre cintas metálicas hacia las arcas de recocido, los envases se enfrían bruscamente, generando tensiones internas que vuelven al vidrio frágil. Estas tensiones son eliminadas en el proceso de recocido, calentando los envases hasta los 600°C y dejándolos enfriar lentamente hasta la temperatura ambiente.

3.8 Tratamiento superficial en frío

Este tratamiento consiste en una dispersión superficial mediante polietileno, quien mejora su deslizamiento, facilitando el uso posterior de los envases a la hora de envasarlos, y elimina el riesgo de rayado sobre su superficie.

3.9 Control de calidad

Existen varias máquinas automáticas que controlan distintos aspectos críticos de los envases, como son eliminar de las líneas de producción los no adecuados y asegurar un correcto comportamiento de aquellos envases que superan los controles. Los envases rechazados por las líneas de inspección son eliminados para su reciclado.

3.10 Paletizado, enfundado y retractilado

Una vez el envase ha sido inspeccionado, se procede a su paletizado. Es realizado automáticamente, en función de las necesidades del mercado, evitando el contacto humano.

Las operaciones de enfundado y retractilado son realizadas automáticamente garantizando la estanqueidad de los envases en los pallets en condiciones óptimas para su uso alimentario.

Se consume energía eléctrica para hacer funcionar estos sistemas.

3.11 Almacenamiento y expedición.

El almacenamiento es realizado en zonas específicas. Los almacenes están totalmente cubiertos, garantizando una perfecta conservación de los pallets tras su producción.

La carga de camiones es realizada en el interior de las instalaciones. Para el movimiento de pallets son utilizadas carretillas alimentadas por gasóleo.

CAPÍTULO 4: DESCRIPCIÓN DE LAS INSTALACIONES

4.1. Instalación eléctrica

Existe una doble línea de alta tensión (66 kV) para el suministro eléctrico de la planta. Después se transforma a 5 kV, mediante 3 transformadores de 6.300 kVA. Posteriormente, son alimentados dos centros de transformación ambos de 5000V/400V:

- Centro de transformación secundario
- Centro de transformación Hornos Boosting

En el centro de transformación secundario existen 4 transformadores, a partir de los cuales se distribuye en baja tensión a la mayor parte de la planta.

En el centro de transformación Hornos Boosting existen 2 transformadores usados para alimentar a los Boosting de los Hornos 1 y 2.

En caso de fallo en la alimentación de red, existen 2 grupos electrógenos de 650 kVA encargados del suministro eléctrico a los equipos principales.

4.1.1 Instalación de iluminación

Las instalaciones de iluminación de la planta se componen de un edificio de oficinas y las naves de producción, en las que se desarrolla el proceso productivo, recepción y almacenamiento de las materias primas y productos.

A continuación, se presenta un breve listado del tipo de iluminación y la zona donde está instalada.

| Zona | Тіро |
|---|---|
| Oficina | Equipo fluorescente |
| Nave de recepción de materia prima y almacenamiento | Equipo fluorescente combinadas con lámparas de sodio o mercurio |
| Nave de producción, zona de hornos | Lámparas de descarga de mercurio y halogenuro metálico |

| Nave de producción, zonas caliente y fría: | Luminarias suspendidas con lámpara de descarga de mercurio | | | |
|--|--|--|--|--|
| Exterior | Luminarias de vapor de sodio | | | |

^{4.1.1} Tabla de principales equipos del sistema de iluminación.

4.1.2 Instalación de equipos eléctricos

La planta cuenta con diferentes equipos alimentados por electricidad, como son:

| Función | Tipo de equipo | |
|------------------------------|-----------------------------|--|
| Refrigeración | Ventiladores | |
| | Bombas de agua | |
| Apoyo eléctrico a quemadores | Boosting de horno 2 | |
| | Apoyo para arca de recocido | |
| Iluminación | Lámparas | |
| Aire comprimido | Aire comprimido | |
| Otros | Equipos varios | |

^{4.1.2}Tabla de principales equipos eléctricos

4.2 Instalación de gas natural

4.2.1 Alimentación de gas natural

Del gasoducto se alimenta a una Estación de Regulación y Medida (ERM) a 16 bar, transformándose en esta a 2,5 bar. El reparto de caudal se realiza mediante dos colectores, uno para cada horno.

4.2.2 Consumo de gas natural

El consumo de gas natural se realiza principalmente en los hornos, Horno 1 y Horno 2, equipados con quemadores de gas natural.

También existen quemadores de gas natural en la zona de recocido para elevar la temperatura del vidrio y controlar su enfriamiento durante esta fase del proceso.

4.3 Instalación de ventilación

Existen varios ventiladores que intervienen en las diferentes etapas del proceso productivo. Un breve listado de estos es:

| Propósito | Zona | Número |
|---------------|---|--------|
| Refrigeración | Línea de flotación del vidrio y garganta | 5 |
| Refrigeración | Canales (alimentadores y pre-alimentadores) | 2 |
| Refrigeración | Equipos electrónicos | 4 |

| Soplante | Aire de combustión | 4 |
|---------------|--------------------|---|
| Soplante | Chimenea | 2 |
| Refrigeración | Moldes | 6 |

^{4.3} Tabla de equipos principales del sistema de ventilación.

4.4 Instalación de aire comprimido

Existe una sala de compresores donde se encuentran ubicados todos los equipos de producción. A partir de aquí, se distribuye el aire comprimido en dos redes independientes para los diferentes usos de la planta, a 3,5 bar y 7 bar.

Ambas líneas cuentan con un depósito vertical que actúa de pulmón de la red.

4.4.1 Línea de 7 bar

Esta línea tiene 4 compresores alternativos, de 2 etapas de potencia de 90 KW y 160 KW. De estos existe siempre uno en reserva para posibles averías.

4.4.2 Línea de 3,5 bar

Esta línea cuenta con 2 compresores centrífugos de 530 KW y 3 alternativos de 445 KW. De estos existe siempre uno en reserva para posibles averías.

4.5 Instalación de agua de refrigeración

Existen numerosos equipos refrigerados por agua, así como sistemas de bombeo y trasiego de agua u otros líquidos. Por ejemplo, tenemos los compresores de la red de aire comprimido, secadores frigoríficos, refrigeración de Boosting, bombas de productos químicos, etc.

Para ello, se dispone de un circuito de refrigeración de agua, formado por una red de agua distribuida por la planta, dos torres de refrigeración y distintos grupos de bombeo. Breve listado de los principales grupos de bombeo:

| Zona | Número |
|-----------------------------|--------|
| Circuito general | 3 |
| Depuración depósito general | 2 |

| Zona de moldes | 2 |
|----------------------|---|
| Máquinas de arrastre | 4 |
| Dosificación | 9 |
| Laboratorio | 1 |

^{4.5} Tabla de principales equipos del sistema de refrigeración.

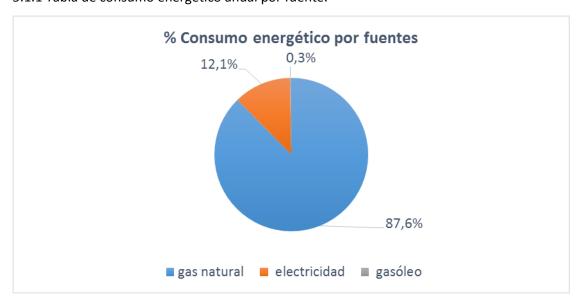
CAPÍTULO 5. ANÁLISIS ENERGÉTICO

5.1. Consumo anual y distribución de consumos de energía

Las principales fuentes de energía empleadas por la empresa son: gas natural, electricidad y gasóleo. Los valores de consumo anual y cantidad de materia consumida se puede observar en la tabla 5.1.1. Entre ellas, destaca el gas natural con un consumo del 88% respecto del consumo total seguida de la electricidad, como se puede observar en la gráfica 5.1.1.

| Consumo Energía | % Consumo energético por fuentes | Kwh/año | Cantidad |
|-----------------|----------------------------------|-------------|----------------|
| gas natural | 87,6 | 425.548.418 | 35.730.345 Nm3 |
| electricidad | 12,1 | 59.028.122 | |
| gasóleo | 0,3 | 1.526.817 | 147.880 l |

5.1.1 Tabla de consumo energético anual por fuente.

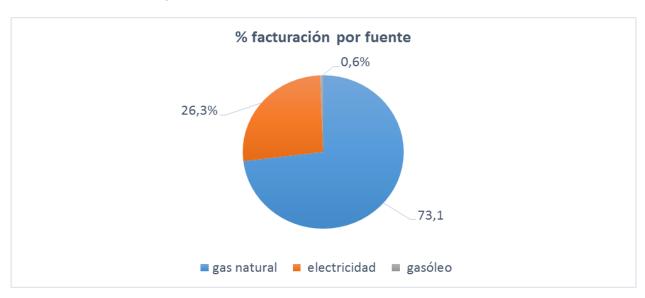


5.1.1 Gráfico de consumo energético por fuente.

En lo que respecta a la facturación de estas fuentes de energía podemos observarlas sin IVA.

| Consumo Energía | €/año |
|-----------------|------------|
| gas natural | 11.182.770 |
| electricidad | 4.027.180 |
| gasóleo | 94.140 |

5.1.2Tabla de facturación por fuente.



5.1.2 Gráfico de facturación por fuente

5.2 Análisis del consumo de gas natural

5.2.1 consumo anual de gas natural

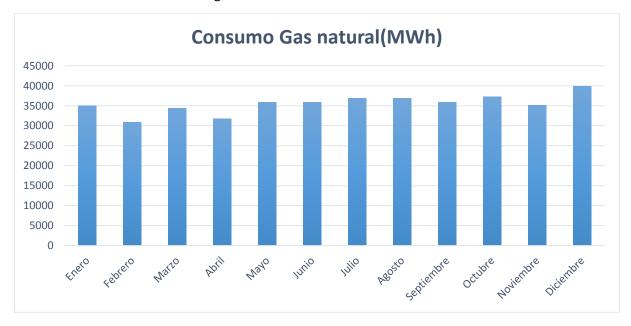
El consumo anual de gas natural asciende a 425.548.418 KWh.

Seguidamente, podemos observar la evolución anual de los consumos de gas natural en la siguiente tabla 5.2.1 y gráfica 5.2.1

| Mes | Consumo (MWh) | Facturación (€) |
|---------|---------------|-----------------|
| Enero | 34.937 | 827.454,61 |
| Febrero | 30.830 | 739.146,34 |
| Marzo | 34.366 | 824.003,26 |
| Abril | 31.780 | 769.566,73 |
| Mayo | 35.834 | 919.729,67 |

| Junio | 35.866 | 938.775,84 |
|------------|------------|---------------|
| Julio | 36.867 | 955.982,97 |
| Agosto | 36.851 | 964.285,74 |
| Septiembre | 35.845 | 955.829,20 |
| Octubre | 37.317 | 998.853,51 |
| Noviembre | 35.199 | 1.114.786,40 |
| Diciembre | 39.850 | 1.174.355,89 |
| Total | 425.548,42 | 11.182.770,16 |

5.2.1 Tabla de consumo anual de gas natural.



5.2.1 Gráfico de consumo anual de gas natural en MWh

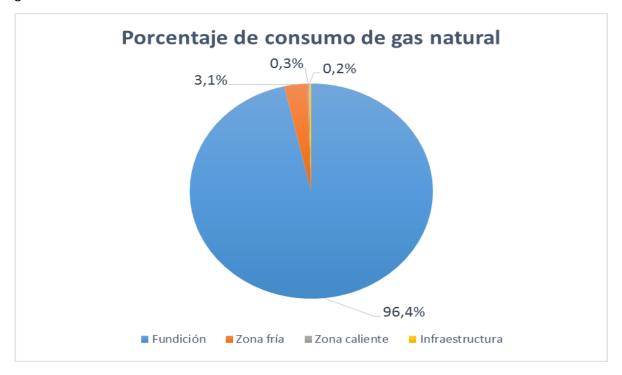
5.2.2 Principales equipos consumidores

El consumo de gas natural es realizado por las siguientes etapas y equipos del proceso.

| ETAPA DEL PROCESO | EQUIPO |
|------------------------------------|------------------------------------|
| Fusión y afinado | Hornos de fusión |
| Reposo y acondicionamiento térmico | Canales o alimentadores |
| Moldeado | Estufas de calentamiento de moldes |
| Enfriamiento y recocido | Arcas de recocido |
| Paletizado | Horno de retractilado |
| Procesos auxiliares | Calderas de calefacción y A.C.S. |

5.2.2 Tabla de proceso y equipo.

El consumo de mayor importancia se realiza en el horno de fusión de la etapa de fusión con un peso del 96.4%. Tras estas líneas se muestra gráficamente el reparto de consumos de gas natural en la gráfica 5.2.2.



5.2.2 Gráfico de consumo de gas natural por proceso

5.3 Análisis del consumo de electricidad

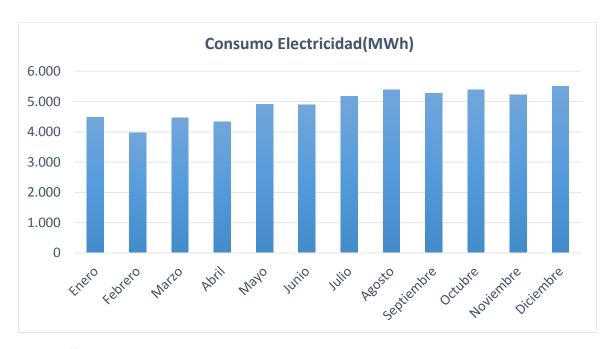
5.3.1 Consumo anual de electricidad

El consumo anual de electricidad asciende a 59.028.122 KWh.

A continuación, podemos observar la evolución anual de los consumos de electricidad. Seguidamente, se puede observar gráficamente en la gráfica 5.3.1. La empresa tiene contratada una potencia eléctrica de 6 MW en la mayor parte del año con un aumento a 20 MW en el último periodo del año, siendo este suministro realizado a 60.000 V.

| MES | Consumo(MWh) | Facturación (€) |
|------------|--------------|-----------------|
| Enero | 4.479 | 305.617,56 |
| Febrero | 3.978 | 271.424,47 |
| Marzo | 4.475 | 305.308,16 |
| Abril | 4.331 | 295.534,35 |
| Mayo | 4.911 | 335.090,80 |
| Junio | 4.893 | 333.855,93 |
| Julio | 5.180 | 353.457,79 |
| Agosto | 5.391 | 367.831,80 |
| Septiembre | 5.276 | 360.005,53 |
| Octubre | 5.382 | 367.241,72 |
| Noviembre | 5.219 | 356.081,99 |
| Diciembre | 5.507 | 375.730,04 |
| TOTAL: | 59.028 | 4.027.180,14 |

^{5.3.1} Tabla de consumo anual de electricidad.



5.3.1 Gráfico de consumo anual de electricidad en MWh

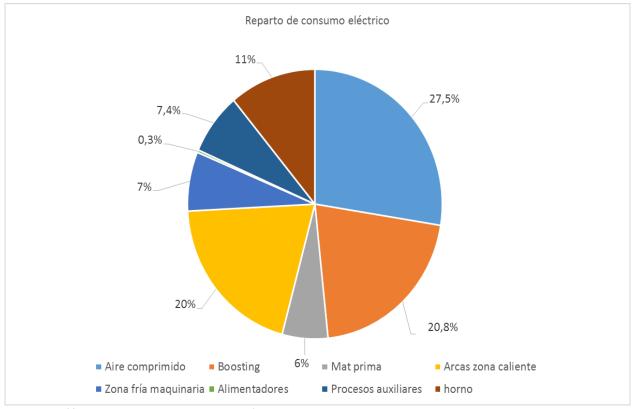
5.3.2 Principales equipos consumidores

5.3.2.1 Reparto por procesos

La energía eléctrica está presente en todas las etapas del proceso, siendo los principales equipos consumidores con su etapa del proceso correspondiente los mostrados a continuación.

| ETAPA DEL PROCESO | EQUIPO |
|-------------------------------------|---|
| Mezclado | Maquinaria de mezclado de materias primas |
| Fusión y afinado | Electrodos |
| Reposo y acondicionamiento térmico | Canales o alimentadores |
| Tratamiento superficial en caliente | - Maquinaria |
| Tratamiento superficial en frío | |
| Control y selección | Maquinaria de inspección |
| Paletizado | Maquinarla de envasado |
| Procesos auxiliares | Compresores |

5.3.2.1 Tabla de equipos que utilizan energía eléctrica y sus correspondientes procesos.



5.3.2.1 Gráfico de reparto de consumo eléctrico por proceso

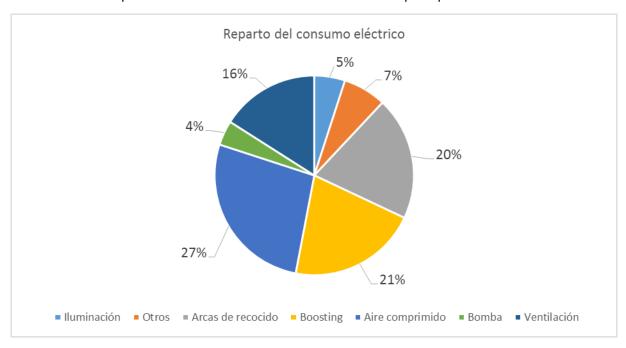
Como podemos observar, los equipos que suponen un mayor consumo de energía eléctrica son los compresores y la maquinaria, siendo esta la que se localiza en las zonas de tratamiento superficial en frío, selección y control. También destaca el consumo del apoyo eléctrico de los hornos.

5.3.2.2 Reparto por instalaciones

Seguidamente, se relatan los principales equipos consumidores de energía eléctrica en la fábrica en la tabla 5.3.2.2, así como su representación gráfica de porcentaje del consumo en la gráfica 5.3.2.2

| Tipo | Tipo | Potencia (KW) |
|-------------------|------------------------------|---------------|
| Iluminación | Lámparas de mercurio y sodio | 300 |
| Boosting | Boosting | 1200 |
| Bomba | Bombas | 240 |
| Aire comprimido | Compresores | 1620 |
| Alimentadores | Ventiladores | 950 |
| Otros | otros | 420 |
| Arcas de recocido | Arca de recocido | 1300 |

5.3.2.2 Tabla de reparto de consumo eléctrico entre instalaciones principales.



5.3.2.2 Gráfico de reparto de consumo eléctrico entre instalaciones principales.

5.4 Análisis del consumo de gasóleo

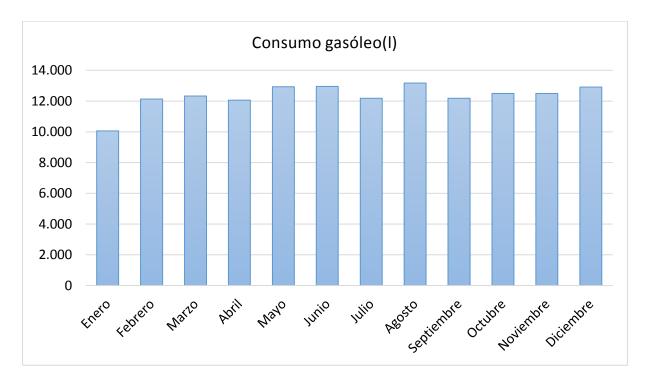
5.4.1 Consumo anual de gasóleo

El consumo anual de gasóleo asciende a 1.526.817 KWh.

Ahora, se puede observar la evolución anual de los consumos de gasóleo.

| Mes | Consumo (I) | Facturación (€) |
|------------|-------------|-----------------|
| Enero | 10.056 | 5.891 |
| Febrero | 12.131 | 7.106 |
| Marzo | 12.328 | 7.680 |
| Abril | 12.056 | 7.511 |
| Mayo | 12.932 | 9.259 |
| Junio | 12.951 | 7.948 |
| Julio | 12.179 | 8.946 |
| Agosto | 13.167 | 8.876 |
| Septiembre | 12.183 | 6.921 |
| Octubre | 12.494 | 7.775 |
| Noviembre | 12.494 | 8.486 |
| Diciembre | 12.910 | 7.740 |
| Total | 147.880 | 94.139 |

5.4.1 Tabla de consumo anual de gasóleo



5.4.1 Gráfico de consumo anual de gasóleo en litros.

5.4.2 Principales equipos consumidores

El gasóleo es consumido por camiones y carretillas de distribución y transporte de la materia y productos dentro de la instalación.

5.5 Consumos específicos

5.5.1 Consumo específico térmico (KWh/unidad) y consumo específico eléctrico (KWh/unidad) por producto de vidrio fundido

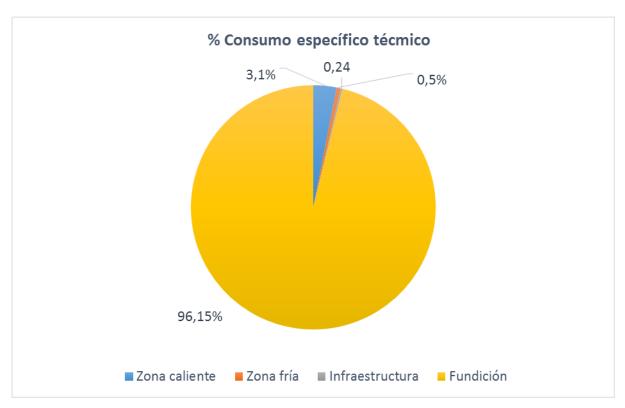
| | Consumo térmico (MWh) | Consumo eléctrico (MWh) | Producción de vidrio (ton) | Consumo específico térmico (KWh/Tm) | Consumo específico eléctrico (KWh/Tm) |
|----------------|--------------------------|----------------------------|-------------------------------|--|--|
| Total anual | 425.548,00 | 59.028,00 | 261.970,14 | 1.624,42 | 225,32 |

5.5.1 Tabla de consumos por unidad de producto

5.5.2 Consumo específico térmico (KWh/unidad) y consumo específico eléctrico (KWh/unidad) por operaciones

| Operación | Consumo Térmico(MWh) | Consumo eléctrico (MWh) | Consumo específico térmico(KWh/Tm) | Consumo específico eléctrico(KWh/Tm) |
|------------------------|-------------------------|----------------------------|---------------------------------------|---|
| FUNDICIÓN - HORNOS | 343.878 | 15.209 | 1.312,66 | 58,06 |
| FUNDICIÓN - FEEDERS | 32.343 | 124 | 123,46 | 0,48 |
| ZONA CALIENTE | 12.109 | 22.675 | 46,22 | 86,56 |
| ZONA FRÍA | 1.999 | 3.399 | 7,63 | 12,98 |
| INFRAESTRUC TURA | 941 | 6.281 | 3,59 | 23,98 |

5.5.2 Tabla de consumos específicos térmicos y eléctricos



5.5.2 Gráfico de porcentaje de consumos específicos

5.5.3 Costes específicos térmicos y eléctricos

| | Costes específicos(ct€/Ton) | costes específicos(ct€/KWh) |
|--------------|-----------------------------|-----------------------------|
| gas natural | 42,69 | 2,63 |
| electricidad | 15,37 | 6,82 |
| gasóleo | 0,36 | 6,17 |

^{5.5.3} Tabla de costes específicos.

CAPÍTULO 6. ANÁLISIS TERMOGRÁFICO

A continuación se ha realizado el estudio termográfico de las zonas con mayores cargas térmicas de las diferentes instalaciones de la planta.

6.1 Horno

Como podemos observar en la imagen posterior, las paredes externas de los hornos se encuentran a una temperatura media de 80 °C. Los puntos de mayor temperatura se corresponden con una puerta de comprobación, existente en un lateral del horno, y con una viga metálica en contacto con el horno.

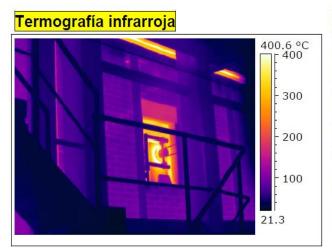


Imagen visual



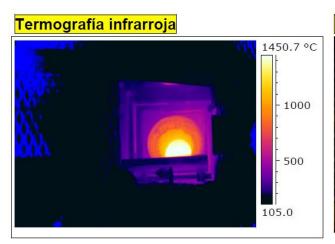
6.1.1 Imagen pared lateral del horno 1.

Termografía infrarroja 486.3 °C 400 300 101.9



6.1.2 Imagen puerta para comprobación del interior del horno 1 situada en un lateral.

En la siguiente termografía podemos observar la temperatura interior del horno mediante una puerta lateral, la cual asciende a 1500 °C.





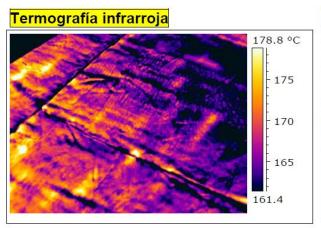
6.1.3 Imagen temperatura interior horno.

En la bóveda la temperatura media es de 190 °C, como se muestra a continuación. La mayores temperaturas, pudiéndose alcanzar 370 °C, se observan en las uniones de la bóveda entre estas y las paredes del horno.

Termografía infrarroja 193.1 °C - 180 - 160 - 148.7

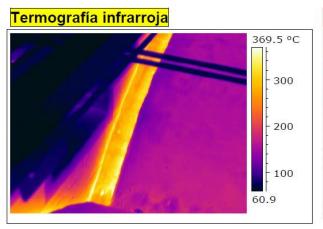


6.1.4 Imagen bóveda del horno 1



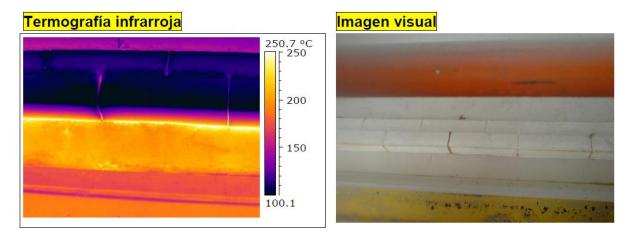


6.1.5 Imagen bóveda del horno 1.





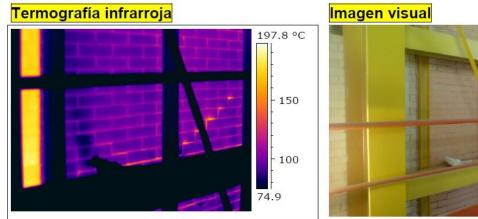
6.1.6 Imagen junta de unión de bóveda 1.



6.1.7 Imagen junta de unión de la bóveda.

6.2 Regeneradores

Las paredes de los regeneradores se encuentran a una temperatura media de 100 ºC. Las mayores temperaturas se pueden observar en la puerta existente en la parte trasera del regenerador para la comprobación del interior del horno, así como en la esquina del regenerador, esta última se encuentra menos recubierta de aislante.

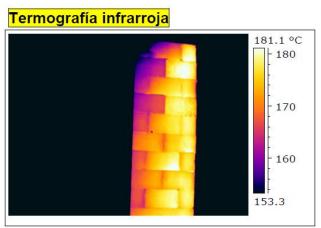


6.2.1 Imagen pared del regenerador

Termografía infrarroja 446.9 °C 400 300 100 46.7



6.2.2 Imagen pared y puerta del regenerador.

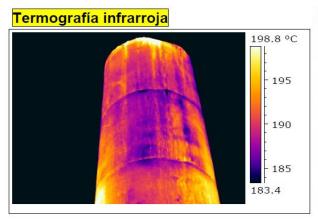




6.2.3 Imagen lateral del regenerador.

6.3 Chimenea

La chimenea se encuentra recubierta de aislante en su base y por chapa con pintura especial en la parte superior. La temperatura media de la chimenea como se puede observar se encuentra alrededor de 190 °C.

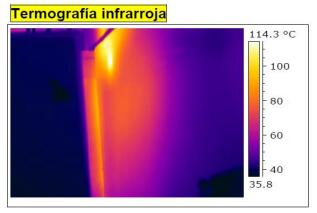




6.3 Imagen chimenea

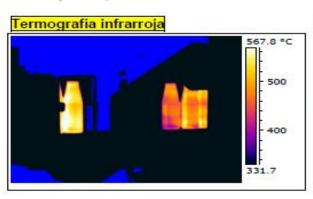
6.4 Zona de recocido

En la zona de recocido, las máquinas se encuentran en valores cercanos a los 70 ºC como valor medio, mientras que en determinadas zonas existen temperaturas mayores. La temperatura del vidrio asciende a 500ºC.





6.4.1 Imagen máquinas de la zona de recocido





6.4.2 Imagen zona de recocido

6.5 Zona de moldes

En la zona de moldes las máquinas en contacto con la gota de vidrio se encuentran refrigeradas debido a las altas temperaturas de las botellas recién formadas, valor en torno a los 700 °C. En el caso de las máquinas su temperatura media es muy inferior, estando en valores de 200 °C para aquellas en contacto directo con la gota.

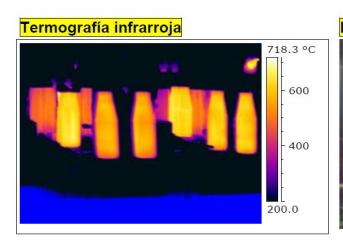
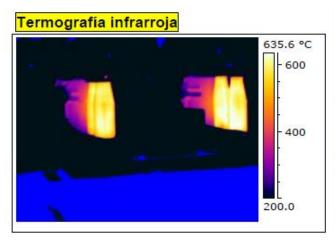


Imagen visual

6.5.1 Imagen zona de moldes





6.5.2 Imagen zona de moldes

CAPÍTULO 7. MEDIDAS PROPUESTAS

7.1 Aprovechamiento de los gases de la chimenea para precalentamiento de la materia prima.

Se propone la instalación de un intercambiador de calor para el aprovechamiento de los gases que escapan por la chimenea con objeto de precalentar la materia prima del horno. La instalación se realizaría en un tramo intermedio del canal que conduce los gases hasta que se evacuan por la chimenea con las siguientes características:

| Calor intercambiado | | 1.325 KW |
|---------------------|---------------------------|---------------------|
| Materia prima | Temperaturas de entrada | 15 ºC (288,15 K) |
| | Temperatura de salida | 200 ºC (473,15 K) |
| | Masa de la mezcla | 9,43 Kg/s |
| | Calor específico estimado | 0,76 KJ/(Kg*K) |
| Gases de la | Temperaturas de entrada | 400 ºC (673,15 K) |
| combustión | Temperatura de salida | 317,83ºC (590,98 K) |
| | Masa de gases | 15,62 Kg/s |
| | Calor específico estimado | 1,03 KJ/(Kg*K) |
| Tubos | Diámetro | 25 mm |
| | Número | 16 |
| | Longitud | 2 m |

Tabla de características del intercambiador de calor para la propuesta 7.1

De la propuesta realizada se derivan una serie de ahorros energéticos, los cuales son:

1.325 KW * 8.760 h/año= 11.607.000 KWh/año.

Ahorro sobre el total de gas natural quemado:

(11.607.000 KWh/año) / (425.548,00 MWh/año) * 100= 2,73 %

El ahorro económico derivado será de: 0,0263 €/KWh * 11.607.000 KWh/año= 305.264,10 €/año.

La parada de mantenimiento se aprovecharía para la instalación del intercambiador de calor.

Se ha estimado una inversión con un presupuesto entre los intercambiadores de calor existentes en los catálogos del mercado con los siguientes precios:

| Elemento | Inversión | |
|---|-----------|--|
| Intercambiador de calor y otros elementos | 16.500 € | |
| Mano de obra de instalación | 2.500 € | |
| Total | 19.000 €. | |

Tabla de inversión de propuesta 7.1

Por lo que la tasa de retorno simple que se derivaría de esta propuesta sería de:

19.000 €/ (305.264,10 €/año) = 0,06 años = 22,72 días

| Descripción de la propuesta | Instalación de intercambiador de calor para la utilización de gases de la chimenea para precalentamiento de materia prima. | |
|--|--|--|
| Ahorro energético | 11.607.000 KWh/año | |
| Ahorro de energía eléctrica sobre el consumo total | 2,73 % | |
| Ahorro económico | 305.264,10 €/año | |
| Inversión estimada | 19.000 € | |
| Tasa de retorno | 0,06 años (22,72 días) | |

Tabla resumen de la propuesta 7.1

7.2 Aumento del área de los regeneradores

Se propone el aumento del área de los regeneradores para aprovechar más los gases que se expulsarían por la chimenea, de manera que es posible reducir la temperatura de estos gases y ceder menor calor al ambiente. Para la instalación de esta propuesta se ha estudiado la construcción con ladrillo refractario, como ya se encuentra construido, luego se han estimado costes y aprovechamiento energético derivados.

Las nuevas condiciones de los regeneradores serían las siguientes:

| | Condiciones previas | Condiciones propuestas | Incremento de área |
|------------------------|---------------------------|------------------------|-----------------------|
| Pared lateral alargada | 20,6m X 6,24m (128,54 m²) | 25m X 10m (250 m²) | 121,46 m ² |
| Pared lateral estrecha | 20,6m X 4,9m (100,94 m²) | 25m X 7,5m (187,5 m²) | 86,56 m ² |

Tabla de condiciones de los regeneradores en función de las áreas propuestas de la propuesta 7.2 Lo que daría un aumento de volumen total de refractario de:

2 regeneradores *(121,46 m²*0,3m*2 +0,25 m*2*86,56 m²) = 232,31 m³.

De la siguiente propuesta se derivaría el ahorro energético siguiente:

| | Condiciones previas | Condiciones propuestas | Ahorro energético |
|------------------------|---------------------|------------------------|-------------------|
| Pared lateral alargada | 1.188,14 MWh/año | 2.280,82 MWh/año | 1.092,68 MWh/año |
| Pared lateral estrecha | 932,995 MWh/año | 1.710,61 MWh/año | 0,777 MWh/año |

Tabla de ahorro energético en función de las condiciones propuestas de estudio de la propuesta 7.2 El ahorro total sería de:

2 regeneradores *2 paredes/regenerador*(1.092,68 + 0,777) MWh/año = 7.481,19 MWh/año.

Esto nos permitiría utilizar parte del calor que se escaparía por la chimenea, lo que nos resultaría en una reducción de la temperatura de salida de los gases de:

Tsalida gas = 400 °C - 7.481,19 MWh/año/ (8.760 h/año * 1,013 KJ/ (Kg*K)) * 13,6 Kg/s) = 339,16 °C.

El ahorro sobre el total de gas natural consumido sería de:

7.481,19 MWh/año / (425.548,00 MWh/año) * 100 = 1,76 %

El ahorro económico derivado de la propuesta es:

7.481,19 MWh/año * 0,0263 €/KWh *1000MW/KW = 196.755,41 €/año.

La realización de esta propuesta sería llevada a cabo durante la parada de mantenimiento.

Para la estimación de la inversión se han utilizado los siguientes datos:

| Elemento | Inversión | |
|---------------------------------|--------------------------------------|--|
| Precio del ladrillo refractario | 700 €/m³ *232,31 m³= 162.615,04 € | |
| Mano de obra | 1.500 €/m³ *232,31 m³ = 348.460,80 € | |
| Total | 511. 075,84 €. | |

Tabla de precios estimados de la propuesta 7.2

La tasa de retorno de la propuesta 7.2 sería de: 511. 075,84 € / (196.755,41 €/año) = 2,60 años.

| Descripción de la propuesta | Aumento del área de los regeneradores | |
|--|---------------------------------------|--|
| Ahorro energético | 7.481,19 MWh/año | |
| Ahorro de energía eléctrica sobre el consumo total | 1,76 % | |
| Ahorro económico | 196.755,41 €/año | |
| Inversión estimada | 511. 075,84 €. | |
| Tasa de retorno | 2,60 años | |

Tabla resumen propuesta 7.2

7.3 Aprovechamiento de los gases de la chimenea para precalentamiento de aire.

Se propone la instalación de un intercambiador de calor para el aprovechamiento del calor residual de los gases que se expulsan al exterior por la chimenea con objeto de aumentar la temperatura del aire que se utiliza en la combustión de los quemadores del horno. El intercambiador propuesto para la instalación tendría las siguientes características:

| Calor intercambiado | | 713 KW |
|---------------------|---------------------------|-------------------|
| Materia prima | Temperaturas de entrada | 15 °C (288,15 K) |
| | Temperatura de salida | 130 ºC (403,15 K) |
| | Masa de la mezcla | 6,13 Kg/s |
| | Calor específico estimado | 1,01 KJ/(Kg*K) |
| Gases de la | Temperaturas de entrada | 400 ºC (673,15 K) |

| combustión | Temperatura de salida | 355,83ºC (628,98 K) |
|------------|---------------------------|---------------------|
| | Masa de gases | 15,62 Kg/s |
| | Calor específico estimado | 1,03 KJ/(Kg*K) |
| Tubos | Diámetro | 25 mm |
| | Número | 20 |
| | Longitud | 1 m |

Tabla de características de intercambiador de calor de propuesta 7.3

De la propuesta realizada se derivan una serie de ahorros energéticos los cuales son:

713 KW * 8.760 h/año= 6.245.880 KWh/año.

Ahorro sobre el total de gas natural quemado:

(6.245.880 KWh/año) / (425.548,00 MWh/año) * 100= 1,47 %

El ahorro económico derivado será de: 0,0263 €/KWh * 6.245.880 KWh/año= 164.266,64 €/año.

La instalación del intercambiador se realizaría durante la parada de mantenimiento.

Se ha estimado una inversión con un presupuesto entre los intercambiadores de calor existentes en los catálogos del mercado y las posibles consecuencias de parón en la producción durante la instalación del intercambiador, con los siguientes precios:

| Elemento | Inversión | |
|---|-----------|--|
| Intercambiador de calor y otros elementos | 15.000 € | |
| Mano de obra de instalación | 2.500 € | |
| Total | 17.500 €. | |

Tabla de inversión de propuesta 7.3

Por lo que la tasa de retorno simple que se derivaría de esta propuesta sería de:

17.500 €/ (164.266,64 €/año) = 0,11 años = 38,93 días.

| Descripción de la propuesta | Instalación de intercambiador de calor para la utilización de gases de la chimenea para precalentamiento de materia prima. | |
|--|--|--|
| Ahorro energético | 6.245.880 KWh/año | |
| Ahorro de energía eléctrica sobre el consumo total | 1,47 % | |
| Ahorro económico | 164.266,64 €/año | |
| Inversión estimada | 17.500 € | |
| Tasa de retorno | 0,11 años (38,93 días) | |

Tabla resumen de la propuesta 7.3

7.4 Instalación de un variador de velocidad en los soplantes de los moldes

Se propone la instalación de variadores de velocidad en los soplantes de los moldes, de manera que se reduzca la carga del motor y, por consiguiente, su consumo. Las estimaciones se han realizado utilizando las medidas tomadas en la visita a la planta de la empresa y datos proporcionados por la misma.

Los ventiladores de los moldes son aquellos elementos encargados de la refrigeración de los moldes que dependen de las líneas alimentadas desde los hornos. Su calentamiento se debe a la manipulación del vidrio fundido y sus necesidades de refrigeración dependen, entre otros aspectos, de la temperatura ambiental.

Para el análisis de los requerimientos de presión del sistema se han tomado datos en 3 puntos diferentes:

- Un punto de condiciones favorables, que se corresponderá con las condiciones que se darán en invierno, con unas temperaturas externas entre -5 y 5 °C.
- Un punto de condiciones medias, que se corresponderá con un punto de entretiempo
- Un punto de condiciones desfavorables, que se corresponde con las condiciones de verano, con unas temperaturas externas entre 30 y 40 °C.

En estas condiciones se han estimado las siguientes condiciones como datos iniciales del estudio:

| Punto de funcionamiento | media | condiciones desfavorables | condiciones favorables |
|------------------------------------|----------|------------------------------|---------------------------|
| Caudales(m3/h) | 21000,00 | 27000 | 16920 |
| tiempo de funcionamiento(h/año) | 302 | 26 | 37 |
| tiempo de funcionamiento(h/año) | 7248 | 624 | 888 |

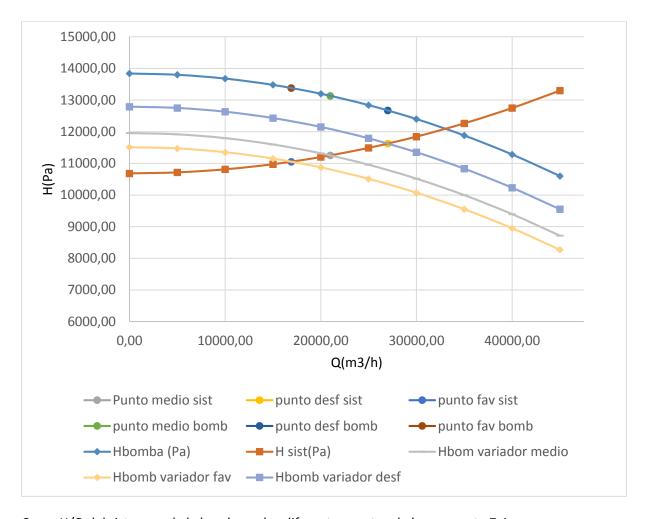
Tabla de condiciones de funcionamiento de propuesta 7.4

En la siguiente tabla, tenemos los datos de las medidas tomadas que corresponden a 3 puntos de funcionamiento para su estudio.

| Medidas | | | |
|-------------------------------------|----------|-------|-------|
| Puntos | Q1 | Q2 | Q3 |
| Q(m3/h) | 0 | 25200 | 31680 |
| H(Pa) | 13841,92 | 13034 | 12250 |
| Potencia eléctrica absorbida(KW) | 0 | 112 | 133 |

Tabla de datos medidos en la instalación para propuesta 7.4

A continuación, se puede observar en el gráfico las curvas características del ventilador (bomba) y del sistema, así como sus puntos de funcionamiento de los requerimientos.



Curva H/Q del sistema y de la bomba en los diferentes puntos de la propuesta 7.4

En la siguiente tabla tenemos un resumen de las condiciones de funcionamiento por estrangulación, situación actual del sistema para las situaciones propuestas.

| Altura de la bomba (Pa) | 13.136,32 | 12.675,52 | 13.383,86 |
|-----------------------------------|------------|-----------|-----------|
| Altura estrangulación(Pa) | 1.884,05 | 1.050,82 | 2.331,65 |
| Velocidad nominal (rpm) | | 1.480,00 | |
| Rendimiento (%) | 65,60 | 74,30 | 53,00 |
| Potencia absorbida (KW) | 94,86 | 114,35 | 84,38 |
| Energía consumida (KWh/año) | 687.514,11 | 71.356,46 | 74.930,85 |
| Energía total consumida (KWh/año) | 833.801,42 | | |

Tabla de características de la bomba para los puntos de estudio sin variador de propuesta 7.4

A continuación, la tabla muestra las nuevas condiciones si utilizamos un regulador de velocidad para las situaciones propuestas.

| Altura de la bomba(Pa) | 11252,27 | 11.624,70 | 11.052,21 |
|-----------------------------------|-------------|------------|------------|
| Velocidad de funcionamiento (rpm) | 1.375,60 | 1.422,71 | 1.349,60 |
| Velocidad nominal (%) | 92,95 | 96,13 | 91,19 |
| Potencia absorbida motor(KW) | 79,94 | 105,18 | 66,96 |
| Potencia del variador(KW) | 5 | 6,5 | 4 |
| Energía consumida (KWh/año) | 615.652,74 | 69.690,481 | 63.014,791 |
| Energía total consumida (KWh/año) | 748.358,012 | | |

Tabla de características de la bomba para los puntos de estudio con variador de propuesta 7.4

El ahorro energético derivado de la propuesta es de: 85.443,412 KWh/año.

Ahorro económico: 85.443,412 KWh/año * 0,0682 €/KWh = 5.827,241 €/año.

Reducción sobre el total = (85.443,412 KWh/año) / (59.028.122 KWh/año) *100= 0,987 %

Para el análisis económico se ha pedido un presupuesto estimativo de instalación a la empresa de los equipos instalados con los siguientes precios:

| Equipo | Precio (€) | |
|------------------------------|------------|--|
| Variador de velocidad | 20.000,00 | |
| Otros equipos y mano de obra | 2.000,00 | |
| Total | 22.000,00 | |

Tabla de datos de inversión de propuesta 7.4

Por consiguiente, tenemos un periodo de retorno simple de 22.000 €/ (5.827,241 €/año) = 3,78 años

| Descripción de la propuesta | Instalación de variadores de velocidad en los soplantes de los moldes | |
|---|---|--|
| Ahorro energético por soplante | 85.443,412 KWh/año | |
| Ahorro de energía eléctrica por soplante sobre el consumo total | 0,987 % | |
| Ahorro económico por soplante | 5.827,241 €/año | |

| Inversión estimada por soplante | 22,000€ | |
|---------------------------------|-----------|--|
| Tasa de retorno | 3,78 años | |

Tabla resumen propuesta 7.4

7.5 7.5. Propuesta de aumento de espesor de aislante del horno.

Se propone el aumento del espesor de aislantes para las paredes de los hornos de fusión con objeto de reducir las pérdidas de calor al ambiente. De esta manera, se conseguiría aumentar la eficiencia del proceso y poder utilizar mejor el calor con el objetivo principal de consumir menos combustible gas natural.

Para ello se han propuesto diferentes tipos de aislantes. Para cada uno se ha estimado cuales serían su espesor, costes y reducción de pérdidas calóricas. Los diferentes aislantes con sus propiedades son:

| Tipo de aislante | Coeficiente de conductividad lineal (W/(m*K)) | Costes unitarios | |
|---------------------------------|---|--|--|
| Ladrillo refractario 1 | 1,05 | 2200 €/m³ (precio ladrillo + mano de obra) | |
| Ladrillo refractario 2 | 0,45 | 2500 €/m³ (precio ladrillo + mano de obra) | |
| Placas de lana de roca | 0,042 | Espesor 7 40 mm €/m2 Espesor 8 50 mm €/m2 | |
| Placas de poliestireno extruido | 0,037 | Espesor 6 40 mm €/m2 Espesor 9 | |
| | 5,55 | 60 mm | |

Tabla de propiedades de aislantes utilizados, propuesta 7.5

De este modo, se han supuesto diferentes situaciones para los diferentes tipos de aislantes. EL primer supuesto es colocar aislantes para la reducción de la temperatura exterior de las paredes del horno de 80 a 50 °C las laterales y de 190 a 150 °C el techo del horno. La primera estimación sería, teniendo en cuenta que existen 2 paredes de cada una por horno y un techo para 2 hornos:

Ladrillo Refractario 1 para temperatura superficial de 50 ºC

| Paredes | Espesor de aislante (m) | Ahorro energético (KWh/año) | Inversión (€) |
|-----------|-------------------------|--------------------------------|---------------|
| Alargadas | 0,30 | 407.904,98 | 71.470,08 |
| Cortas | 0,30 | 274.202,79 | 48.043,78 |
| Techo | 0,03 | 962.139,87 | 18.399,74 |

7.5 Tabla de ahorros por pared para ladrillo refractario 1 para temperatura de 50 ºC

De ello, derivarían unos ahorros energéticos totales de 1.644.301,64 KWh/año.

El ahorro sobre el consumo total sería de:

1.644.301,64 KWh/año / (425.548,00 MWh/año) * 100= 0,39 %

Ello supondría un ahorro económico de: 1.644.301,64 KWh/año * 0,0263 €/KWh = 43.245,13€/año.

La inversión total ascendería a 137.913,64 €.

Lo que se traduciría en una tasa de retorno de la inversión de:

137.913,64 € / (43.245,13€/año) = 3,19 años.

Ladrillo Refractario 2 para temperatura superficial de 50 ºC

| Paredes | Espesor de aislante (m) | Ahorro energético (KWh/año) | Inversión (€) |
|-----------|-------------------------|--------------------------------|---------------|
| Alargadas | 0,15 | 422.134,02 | 40.608,00 |
| Cortas | 0,15 | 283.767,87 | 27.297,60 |
| Techo | 0,015 | 1.206.408,65 | 10.454,40 |

7.5 Tabla de ahorros por pared para ladrillo refractario 2 para temperatura de 50 ºC

Con ello, existirían unos ahorros energéticos totales de 1.912.310,54 KWh/año.

El ahorro sobre el consumo total sería de:

1.912.310,54 KWh/año / (425.548,00 MWh/año) * 100= 0,45 %

Esto supondría un ahorro económico de: 1.912.310,54 KWh/año * 0,0263 €/KWh = 50.293,77€/año.

La inversión total ascendería a 78.360,00 €, como suma de las inversiones parciales.

Lo que se traduciría en una tasa de retorno de la inversión de:

78.360,00 € / (43.245,13€/año) = 1,56 años.

Placas de lana de roca para temperatura superficial de 50 ºC

| Paredes | Espesor de aislante (m) | Ahorro energético (KWh/año) | Inversión (€) |
|-----------|-------------------------|--------------------------------|---------------|
| Alargadas | 2 placas de 50 mm | 387.984,32 | 1.732,61 |
| Cortas | 2 placas de 50 mm | 260.811,68 | 1.164,70 |
| Techo | 1 placa de 40 mm | 2.620.412,25 | 3.902,98 |

7.5 Tabla de ahorros por pared para lana de roca para temperatura de 50 ºC

De ello, derivarían unos ahorros energéticos totales de 3.269.208,25 KWh/año.

El ahorro sobre el consumo total sería de:

3.269.208,25 KWh/año / (425.548,00 MWh/año) * 100= 0,77 %

Ello supondría un ahorro económico de: 3.269.208,25 KWh/año * 0,0263 €/KWh = 85.980,18 €/año.

La inversión total ascendería a 6.800,26 €.

Lo que se traduciría en una tasa de retorno de la inversión de:

6.800,26€ / (85.980,18 €/año) = 0,08 años= 28,87 días.

Placas de poliestierno extruido para temperatura superficial de 50 ºC

| Paredes | Espesor de aislante (m) | Ahorro energético (KWh/año) | Inversión (€) |
|-----------|-------------------------|--------------------------------|---------------|
| Alargadas | 2,5 placas de 40 mm | 402.213,36 | 1.624,32 |
| Cortas | 2,5 placas de 40 mm | 270.376,76 | 1.091,90 |
| Techo | 1 placa de 40 mm | 2.490.978,42 | 3.345,41 |

7.5 Tabla de ahorros por pared para placa de poliestireno extruido para temperatura de 50 ºC

En consecuencia, los ahorros energéticos totales ascenderían a 3.320.693,62 KWh/año.

El ahorro sobre el consumo total sería de:

3.320.693,62 KWh/año / (425.548,00 MWh/año) * 100= 0,78 %

El ahorro económico sería de: 3.320.693,62 KWh/año * 0,0263 €/KWh = 87.334,24 €/año.

La inversión total ascendería a 5.529,22 €.

Lo que nos supondría una tasa de retorno de la inversión de:

5.529,22 € / (87.334,24 €/año) = 0,06 años=23,11 días.

Ahora, se procedería a analizar la situación en la cual al colocar los aislantes las temperaturas externas de las paredes y del ambiente se reducirían a valores del entorno de 40 °C para las paredes laterales y 150 °C del techo, mientras que la habitación se reduciría a un valor medio de 28 °C.

Ladrillo Refractario 1 para temperatura superficial de 40 ºC

| Paredes | Espesor de aislante (m) | Ahorro energético (KWh/año) | Inversión (€) |
|-----------|-------------------------|--------------------------------|---------------|
| Alargadas | 0,40 | 407.904,98 | 95.293,44 |
| Cortas | 0,40 | 274.202,79 | 64.058,37 |
| Techo | 0,03 | 962.139,87 | 18.399,74 |

7.5 Tabla de ahorros por pared para ladrillo refractario 1 para temperatura de 40 °C

De ello, derivarían unos ahorros energéticos totales de 1.644.301,64 KWh/año.

El ahorro sobre el consumo total sería de:

1.644.301,64 KWh/año / (425.548,00 MWh/año) * 100= 0,39 %

Ello supondría un ahorro económico de: 1.644.301,64 KWh/año * 0,0263 €/KWh = 43.245,13€/año.

La inversión total ascendería a 177.751,55 €.

Lo que se traduciría en una tasa de retorno de la inversión de:

177.751,55 € / (43.245,13€/año) = 4,11 años.

Ladrillo Refractario 2 para temperatura superficial de 40 ºC

| Paredes | Espesor de aislante (m) | Ahorro energético (KWh/año) | Inversión (€) |
|-----------|-------------------------|--------------------------------|---------------|
| Alargadas | 0,20 | 422.134,02 | 54.144,00 |
| Cortas | 0,20 | 283.767,87 | 36.396,80 |
| Techo | 0,015 | 1.206.408,65 | 10.454,40 |

7.5 Tabla de ahorros por pared para ladrillo refractario 2 para temperatura de 40 ºC

En consecuencia, los ahorros energéticos totales serían de 1.912.310,54 KWh/año.

El ahorro sobre el consumo total sería de:

1.912.310,54 KWh/año / (425.548,00 MWh/año) * 100= 0,45 %

El ahorro económico derivado ascendería a: 1.912.310,54 KWh/año * 0,0263 €/KWh = 50.293,77€/año.

La inversión total supondría un total de 100.995,20 €.

Lo que se traduciría en una tasa de retorno de la inversión de:

100.995,20 € / (50.293,77€/año) = 2,01 años.

Placas de lana de roca para temperatura superficial de 40 ºC

| Paredes | Espesor de aislante (m) | Ahorro energético (KWh/año) | Inversión (€) |
|-----------|-------------------------|--------------------------------|---------------|
| Alargadas | 4 placas de 50 mm | 427.825,64 | 3.465,22 |
| Cortas | 4 placas de 50 mm | 287.593,64 | 2.329,40 |
| Techo | 1 placa de 40 mm | 2.648.103,50 | 3.902,976 |

7.5 Tabla de ahorros por pared para placa de lana de roca para temperatura de 40 ºC

De esta manera, derivarían unos ahorros energéticos totales de 3.335.831,79 KWh/año.

El ahorro sobre el consumo total sería de:

3.335.831,79 KWh/año / (425.548,00 MWh/año) * 100= 0,784 %

Ello supondría un ahorro económico de: 3.335.831,79 KWh/año * 0,0263 €/KWh = 87.732,38 €/año.

La inversión total ascendería a 9.697,59 €.

Lo que se traduciría en una tasa de retorno de la inversión de:

9.697,59 € / (87.732,38 €/año) = 0,11 años= 40,35 días.

Placas de poliestierno extruido para temperatura superficial de 40 ºC

| Paredes | Espesor de aislante (m) | Ahorro energético (KWh/año) | Inversión (€) |
|-----------|-------------------------|--------------------------------|---------------|
| Alargadas | 2,5 placas de 40 mm | 437.311,67 | 3.248,64 |
| Cortas | 2,5 placas de 40 mm | 293.970,62 | 2.183,81 |
| Techo | 1 placa de 40 mm | 2.648.103,50 | 3.345,41 |

7.5 Tabla de ahorros por pared para placa de poliestireno extruido para temperatura de 40 ºC

Por lo tanto, los ahorros energéticos totales serían 3.379.385,78 KWh/año.

El ahorro sobre el consumo total sería de:

3.379.385,78 KWh/año / (425.548,00 MWh/año) * 100= 0,79 %

Esto supondría un ahorro económico de: 3.379.385,78 KWh/año * 0,0263 €/KWh = 88.877,85 €/año.

La inversión total ascendería a 7.713,02 €.

Lo que se traduciría en una tasa de retorno de la inversión de:

5.529,22 € / (87.334,24 €/año) = 0,09 años=31,67 días.

Para terminar este análisis, supondremos que la temperatura de las paredes laterales del horno se conseguiría reducir a 30 °C y la del techo a 150 °C, mientras que el ambiente se reduciría su temperatura a 22 °C como valor medio.

Ladrillo Refractario 1 para temperatura superficial de 30 ºC

| Paredes | Espesor de aislante (m) | Ahorro energético (KWh/año) | Inversión (€) |
|-----------|-------------------------|--------------------------------|---------------|
| Alargadas | 0,80 | 452.774,38 | 190.586,88 |
| Cortas | 0,80 | 298.671,97 | 128.116,74 |
| Techo | 0,035 | 1.190.519,99 | 21.466,37 |

7.5 Tabla de ahorros por pared para ladrillo refractario 1 para temperatura de 30 ºC

Como consecuencia, se derivarían unos ahorros energéticos totales de 1.941.963,34 KWh/año.

El ahorro sobre el consumo total sería de:

1.941.963,34 KWh/año / (425.548,00 MWh/año) * 100= 0,39 %

El ahorro económico supondría un total de: 1.941.963,34 KWh/año * 0,0263 €/KWh = 51.073,64 €/año.

La inversión total ascendería a 340.169,98 €.

Lo que se traduciría en una tasa de retorno de la inversión de:

340.169,98 € / (51.073,64 €/año) = 6,66 años.

Ladrillo Refractario 2 para temperatura superficial de 30 ºC

| Paredes | Espesor de aislante (m) | Ahorro energético (KWh/año) | Inversión (€) |
|-----------|-------------------------|--------------------------------|---------------|
| Alargadas | 0,35 | 300.165,15 | 94.752,00 |
| Cortas | 0,35 | 446.526,67 | 63.694,40 |
| Techo | 0,035 | 2.043.716,48 | 24.393,60 |

7.5 Tabla de ahorros por pared para ladrillo refractario 2 para temperatura de 30 °C

De ello, derivarían unos ahorros energéticos totales de 2.790.408,30 KWh/año.

El ahorro sobre el consumo total sería de:

2.790.408,30 KWh/año / (425.548,00 MWh/año) * 100= 0,66 %

Ello supondría un ahorro económico de: 2.790.408,30 KWh/año * 0,0263 €/KWh = 73.387,74 €/año.

La inversión total ascendería a 182.840,00 €.

Esto se traduciría en una tasa de retorno de la inversión de:

182.840,00 € / (73.387,74 €/año) = 2,49 años.

Placas de lana de roca para temperatura superficial de 30 ºC

| Paredes | Espesor de aislante (m) | Ahorro energético (KWh/año) | Inversión (€) |
|-----------|-------------------------|--------------------------------|---------------|
| Alargadas | 4 placas de 50 mm | 407.904,98 | 3.465,22 |
| Cortas | 4 placas de 50 mm | 274.202,79 | 2.329,40 |
| Techo | 1 placa de 40 mm | 2.620.412,25 | 3.902,98 |

7.5 Tabla de ahorros por pared para placa de lana de roca para temperatura de 30 ºC

De esta manera, derivarían unos ahorros energéticos totales de 3.302.520,02 KWh/año.

El ahorro sobre el consumo total sería de:

3.302.520,02 KWh/año / (425.548,00 MWh/año) * 100= 0,78 %

El ahorro económico generado sería de: 3.302.520,02 KWh/año * 0,0263 €/KWh = 86.856,28 €/año.

La inversión total ascendería a 9.697,59 €.

Seguidamente, la tasa de retorno de la inversión sería:

9.697,59 € / (86.856,28 €/año) = 0,11 años= 40,75 días.

Placas de poliestierno extruido para temperatura superficial de 30 ºC

| Paredes | Espesor de aislante (m) | Ahorro energético (KWh/año) | Inversión (€) |
|-----------|-------------------------|--------------------------------|---------------|
| Alargadas | 5 placas de 40 mm | 449.011,10 | 4.872,96 |
| Cortas | 5 placas de 40 mm | 301.835,24 | 3.275,71 |
| Techo | 1 placa de 40 mm | 2.648.103,50 | 3.345,41 |

7.5 Tabla de ahorros por pared para placa de poliestireno extruido para temperatura de 30 ºC De ahí, derivarían unos ahorros energéticos totales de 3.398.949,84 KWh/año.

El ahorro sobre el consumo total sería de:

3.398.949,84 KWh/año / (425.548,00 MWh/año) * 100= 0,80 %

Ello supondría un ahorro económico de: 3.398.949,84 KWh/año * 0,0263 €/KWh = 89.392,38 €/año.

La inversión total ascendería a 11.494,08 €.

Finalmente, la tasa de retorno de la inversión sería de:

11.494,08 € / (89.392,38 €/año) = 0,13 años= 46,93 días.

Para finalizar, podemos observar una tabla resumen en la que recogemos las principales conclusiones de este análisis.

| Descripción de la propuesta | escripción de la propuesta Aumento de espesor de aislantes del horno. | | |
|---|---|----------------------|--|
| Situación | Situación Ladrillo refractario 1, temperatura exterior 50ºC | | |
| Ahorro energético | | 1.644.301,64 KWh/año | |
| Ahorro de energía sobi | re el consumo total de gas natural | 0,39 % | |
| Ahorro económico | | 43.245,13 €/año | |
| Inversión estimada | | 137.913,60 € | |
| Tasa de retorno | | 3,19 años | |
| Situación Ladrillo refractario 2, temperatura | | exterior 50ºC | |
| Ahorro energético | Ahorro energético | | |
| Ahorro de energía sobi | re el consumo total de gas natural | 0,45 % | |
| Ahorro económico | | 50.293,77 €/año | |
| Inversión estimada | | 78.360,00 € | |
| Tasa de retorno | Tasa de retorno | | |
| Situación | Situación Placa de lana de roca, temperatura | | |
| Ahorro energético | Ahorro energético | | |

| | Ahorro de energía sobre el consumo total de gas natural | | 0,77 % |
|--------|---|-------------------------------------|------------------------|
| | Ahorro económico | | 85.980,18 €/año |
| | Inversión estimada | Inversión estimada | |
| | Tasa de retorno | | 0,08 años (28,87 días) |
| Situac | ión | Placa de poliestireno estruido, tem | peratura exterior 50ºC |
| | Ahorro energético | | 3.163.568,54 KWh/año |
| | Ahorro de energía sobi | re el consumo total de gas natural | 0,74 % |
| | Ahorro económico | | 83.201,85 €/año |
| | Inversión estimada | | 6.6061,63 € |
| | Tasa de retorno | | 0,07 años (26,59 días) |
| Situac | tuación Ladrillo refractario 1, temperatura | | exterior 40ºC |
| | Ahorro energético | | 1.644.301,64 KWh/año |
| | Ahorro de energía sobi | re el consumo total de gas natural | 0,39 % |
| | Ahorro económico | | 43.245,13 €/año |
| | Inversión estimada | | 177.751,55 € |
| | Tasa de retorno | | 4,11 años |
| Situac | ión | Ladrillo refractario 2, temperatura | exterior 40ºC |
| | Ahorro energético | | 1.912.310,54 KWh/año |
| | Ahorro de energía sobi | re el consumo total de gas natural | 0,45 % |
| | Ahorro económico | | 50.293,77 €/año |
| | Inversión estimada | | 100.995,20 € |
| | Tasa de retorno | | 2,01 años |
| | | | |

| Situación | Placa de lana de roca, temperatura exterior 40ºC | |
|------------------------|---|------------------------|
| Ahorro energético | Ahorro energético | |
| Ahorro de energía sobr | Ahorro de energía sobre el consumo total de gas natural | |
| Ahorro económico | | 87.732,98 €/año |
| Inversión estimada | | 9.697,59 € |
| Tasa de retorno | | 0,11 años (40,35 días) |
| Situación | Placa de poliestireno extruido, tem | peratura exterior 40ºC |
| Ahorro energético | | 3.379.385,78 KWh/año |
| Ahorro de energía sobr | e el consumo total de gas natural | 0,79% |
| Ahorro económico | | 88.877,85 €/año |
| Inversión estimada | Inversión estimada | |
| Tasa de retorno | Tasa de retorno | |
| Situación | Ladrillo refractario 1, temperatura | exterior 30ºC |
| Ahorro energético | | 1.941.963,34 KWh/año |
| Ahorro de energía sobr | e el consumo total de gas natural | 0,46 % |
| Ahorro económico | | 51.073,64 €/año |
| Inversión estimada | | 340.169,98 € |
| Tasa de retorno | Tasa de retorno | |
| Situación | ituación Ladrillo refractario 2, temperatura | |
| Ahorro energético | | 2.790.408,30 KWh/año |
| Ahorro de energía sobr | e el consumo total de gas natural | 0,66 % |
| Ahorro económico | Ahorro económico | |

| Inversión estimada | | 182.840,00€ |
|-----------------------|-------------------------------------|------------------------|
| Tasa de retorno | | 2,49 años |
| Situación | Placa de lana de roca, temperatura | exterior 30ºC |
| Ahorro energético | | 3.302.520,02 KWh/año |
| Ahorro de energía sob | re el consumo total de gas natural | 0,78 % |
| Ahorro económico | | 86.856,28 €/año |
| Inversión estimada | | 9.697,59 € |
| Tasa de retorno | | 0,11 años (40,75 días) |
| Situación | Placa de poliestireno extruido, tem | peratura exterior 30ºC |
| Ahorro energético | | 3.398.949,84 KWh/año |
| Ahorro de energía sob | re el consumo total de gas natural | 0,80 % |
| Ahorro económico | Ahorro económico | |
| Inversión estimada | Inversión estimada | |
| Tasa de retorno | | 0,13 años (46,93 días) |

Tabla resumen de la propuesta 7.5

7.6 Propuesta de cambio de lámparas de descarga de mercurio de 250W por otras de 125W

Las lámparas de descarga de mercurio son utilizadas para la iluminación de las oficinas, siendo el número de equipos utilizados para ello de 172.

En la siguiente tabla podemos observar una comparación entre las lámparas actuales y las propuestas.

| | Lámparas de descarga de mercurio 125 W | Lámparas de descarga de 250 W |
|-----------------------|---|----------------------------------|
| Rendimiento(lumen/W) | 90 | 50 |
| Intensidad lumínica | 11250 | 12500 |
| Rendimiento cromático | 70 | 70 |

| tiempo de encendido (min) | 3 | 5 |
|----------------------------|---------|---------|
| Tiempo de reencendido(min) | 15 | 10 |
| Número | 172 | |
| Potencia instalada(KW) | 50 | |
| Potencia consumida (KW) | 21,5 | 43 |
| Consumo(KWh/año) | 188.340 | 376.680 |
| Ahorro(KWh/año) | 188.340 | |

Tabla comparativa de lámparas de 125W y 250W seleccionadas, propuesta 7.6

El ahorro energético derivado de la propuesta es de 188.340 KWh/año.

El ahorro sobre el consumo total de electricidad es de:

(188.340 KWh/año) / (59.028.122 KWh/año) x 100 = 0,32 %

El ahorro económico sería de: 188.340 KWh/año x 0,0682 €/KWh= 12.844,79 €/año.

La inversión se ha estimado en 200€/equipo x 172 equipos = 34.400 €.

Lo que nos da un periodo de retorno simple de: 34.400€/ (12.844,79 €/año) = 2,68 años.

| Descripción de la propuesta | Sustitución de lámparas de descarga de mercurio de 250W por otras de 125W |
|--|---|
| Ahorro energético | 188.340 KWh/año |
| Ahorro de energía eléctrica sobre el consumo total | 0,32 % |
| Ahorro económico | 12.844,79 €/año |
| Inversión estimada | 34.400 € |
| Tasa de retorno | 2,68 años |

Tabla resumen propuesta 7.6

7.7 Propuesta de instalación de sensores en arrastradores de la fase de rechazo de botellas que controle la puesta en marcha de las bandas transportadoras.

Las cintas de la zona de rechazo de botella funcionan de manera continua y cuentan con un motor de 5KW, siendo el número de cintas y, por tanto, de motores de 5.

La mejora consiste en instalar sensores que controlen la caída de la botella en la cinta. Una vez sea detectada, la cinta es puesta en marcha el tiempo suficiente para expulsarla, mediante un temporizador o reprogramación de la automatización de la línea.

El tiempo de funcionamiento estimado tras la instalación de sensores de marcha-paro es de 5h, siendo el de trabajo actual de 24h.

El ahorro energético derivado de la propuesta es de:

5 motores x 5KW x (24-5) h/día x 365 días/ año = 173.375 KWh/año.

El ahorro sobre el consumo total de electricidad es de: (173.375 KWh/año) / (59.028.122 KWh/año) x 100 = 0.29 %

El ahorro económico es de: 173.375 KWh/año x 0,0682 €/KWh= 11.824,18 €/año.

Los costes de la inversión se han estimado con 600 € por cada equipo y material y 30 €/h como mano de obra del encargado de la instalación, siendo su tiempo de trabajo estimado en 8h.

La inversión se ha estimado en 5 x (600+30x8) = 4.200 €

El periodo de retorno simple sería de: 4.200€/ (11.824,18 €/año) = 0,36 años.

| Descripción de la propuesta | Instalación de sensores detectores de botellas en cintas arrastradoras de la fase rechazo para funcionamiento de marcha-paro |
|--|--|
| Ahorro energético | 173.375 KWh/año |
| Ahorro de energía eléctrica sobre el consumo total | 0,29 % |
| Ahorro económico | 11.824,18 € /año |
| Inversión estimada | 4.200 € |
| Tasa de retorno | 0,36 años |

Tabla resumen de la propuesta 7.7

7.8 Propuesta de cambio de lámparas de mercurio de 400 W por 250 W

Las lámparas de mercurio son utilizadas para la iluminación de las zonas, siendo el número de equipos utilizados de 83.

En la siguiente tabla podemos observar una comparación entre las lámparas actuales y las propuestas.

| | Lámparas Hg 400 W | Lámparas Hg 250 W | |
|-----------------------------|-------------------|-------------------|--|
| Rendimiento(lumen/W) | 50 | 100 | |
| Intensidad lumínica (lumen) | 20.000 | 25.000 | |
| Rendimiento cromático | 80 | 70 | |
| tiempo de encendido(min) | 7 | 5 | |
| Tiempo de reencendido(min) | 15 | 10 | |
| Número | 83 | | |
| Potencia instalada(KW) | 37 | | |
| Potencia consumida(KW) | 33,2 | 20,75 | |
| Consumo(KWh/año) | 290.832 | 181.770 | |
| Ahorro(KWh/año) | 109.062 | | |

Tabla comparativa entre lámpara de 400W y 250W para la propuesta 7.8

El ahorro energético que se generaría sería de 109.062 KWh/año.

El ahorro sobre el consumo total de electricidad es de:

(109.062 KWh/año) / (59.028.122 KWh/año) x 100 = 0,185 %

El ahorro económico es de: 109.062 KWh/año x 0,0682 €/KWh= 7.438,03 €/año.

El cambio puede realizarse de toda la luminaria o por elementos, siendo los costes estimados de las inversiones los siguientes:

| Caso | Sustitución por partes | Sustitución completa) | equipo | completo(luminaria |
|--------|------------------------|--------------------------|--------|--------------------|
| Número | | 83 | | |

| Coste de equipos (€) | Lámpara de descarga de 250W | 60,00 | |
|----------------------|--------------------------------|--------|-----------|
| | equipo de encendido | 27,00 | 171,00 |
| | iniciador de arco | 18,00 | |
| | Total | 105,00 | |
| Inversión (€) | 8.715 | | 14.193,00 |

Tabla resumen de costes de inversión para la propuesta 7.8

Lo que nos da un periodo de retorno simple de:

Cambio completo: 14.193€ / (7.438,03 €/año) = 1,91 años.

Cambio por partes: 8.715€ / (7.438,03 €/año) =1,17 años.

| Descripción de la propuesta | Sustitución de lámparas de mercurio de 400W | | |
|--|---|--------------------|--|
| | por otras de 250W | | |
| | Sustitución por | Sustitución equipo | |
| | elementos | completo | |
| Ahorro energético | 109.062 KWh/año | | |
| Ahorro de energía eléctrica sobre el consumo | 0.105.0/ | | |
| total | 0,185 % | | |
| Ahorro económico | 7.438,03 €/año | | |
| Inversión estimada | 8.715 € | 14.193 € | |
| Tasa de retorno | 1,17 años | 1,91 años | |

Tabla resumen propuesta 7.8

PRESUPUESTO

1. Necesidad del presupuesto

Uno de los objetivos de una auditoría es valorar económicamente el trabajo realizado, por ello es necesario realizar un presupuesto del esfuerzo y el tiempo empleado en el trabajo realizado y la redacción del informe.

2. Contenido del presupuesto

Para la realización de este presupuesto se ha estimado el salario de un ingeniero recién titulado, el cual será de 50 €/hora.

Para la realización de este informe se han requerido 300 horas de trabajo, las cuales podemos diferenciar entre visitas a la planta, cálculos y redacción del documento.

| Horas trabajadas | 300 horas |
|--------------------------------|-----------|
| Honorarios | 50 €/hora |
| Presupuesto ejecución | 15.000 € |
| IVA 21 % | 3.150€ |
| Presupuesto base de licitación | 18.150 € |

El presente presupuesto asciende a la expresada cantidad de DIECIOCHO MIL CIENTO CINCUENTA EUROS.

3. Formato y presentación del presupuesto

El formato utilizado para la realización de este es el mismo seguido para la redacción de este informe.

ANEXO DE TABLAS

| 2.1 Tabla de datos principales de la empresa. | 10 |
|--|----|
| 2.3.1 Tabla de materia prima usada anualmente. | 11 |
| 2.3.2 Tabla de producción anual de vidrio. | 12 |
| 4.1.1 Tabla de principales equipos del sistema de iluminación. | 19 |
| 4.1.2 Tabla de principales equipos eléctricos. | 20 |
| 4.3 Tabla de equipos principales del sistema de ventilación. | 20 |
| 4.5 Tabla de principales equipos del sistema de refrigeración. | 21 |
| 5.1.1 Tabla de facturación por fuente. | 23 |
| 5.1.2 Tabla de consumo anual de gas natural. | 24 |
| 5.2.2 Tabla de proceso y equipo consumidores de gas natural. | 25 |
| 5.3.1 Tabla de consumo anual de electricidad. | 27 |
| 5.3.2.1 Tabla de equipos que utilizan energía eléctrica y sus correspondientes procesos. | 28 |
| 5.3.2.2 Tabla de reparto de consumo eléctrico entre instalaciones principales. | 29 |
| 5.4.1 Tabla de consumo anual de gasóleo. | 31 |
| 5.5.1 Tabla de consumos por unidad de producto | 32 |
| 5.5.2 Tabla de consumos específicos térmicos y eléctricos. | 33 |
| 5.5.3 Tabla de costes específicos. | 34 |
| Tabla de características del intercambiador de calor para la propuesta 7.1 | 42 |
| Tabla resumen de la propuesta 7.1 | 43 |
| Tabla de condiciones de los regeneradores en función de las áreas propuestas. | 44 |
| Tabla de ahorro energético en función de las condiciones propuestas de estudio | 44 |
| Tabla de precios estimados de la propuesta 7.2 | 45 |
| Tabla resumen propuesta 7.2 | 45 |
| Tabla de características de intercambiador de calor de propuesta 7.3 | 46 |
| Tabla de precios estimados de la propuesta 7.3 | 46 |
| Tabla resumen de la propuesta 7.3 | 47 |
| Tabla de condiciones de funcionamiento de propuesta 7.4 | 48 |
| 7 4 Tahla de datos medidos en la instalación | 48 |

| Tabla de características de la bomba para los puntos de estudio sin variador de propuesta 7.4 | 49 |
|---|----|
| Tabla de características de la bomba para los puntos de estudio con variador de propuesta 7.4 | 50 |
| Tabla de precios estimados de la propuesta 7.4 | 50 |
| Tabla resumen propuesta 7.4 | 51 |
| Tabla de propiedades de aislantes utilizados, propuesta 7.5 | 51 |
| 7.5 Tabla de ahorros por pared para ladrillo refractario 1 para temperatura de 50 ºC | 52 |
| 7.5 Tabla de ahorros por pared para ladrillo refractario 2 para temperatura de 50 ºC | 52 |
| 7.5 Tabla de ahorros por pared para lana de roca para temperatura de 50 ºC | 53 |
| 7.5 Tabla de ahorros por pared para placa de poliestireno extruido para temperatura de 50 ºC | 53 |
| 7.5 Tabla de ahorros por pared para ladrillo refractario 1 para temperatura de 40 ºC | 54 |
| 7.5 Tabla de ahorros por pared para ladrillo refractario 2 para temperatura de 40 ºC | 54 |
| 7.5 Tabla de ahorros por pared para placa de lana de roca para temperatura de 40 ºC | 55 |
| 7.5 Tabla de ahorros por pared para placa de poliestireno extruido para temperatura de 40 ºC | 55 |
| 7.5 Tabla de ahorros por pared para ladrillo refractario 1 para temperatura de 30 ºC | 56 |
| 7.5 Tabla de ahorros por pared para ladrillo refractario 2 para temperatura de 30 ºC | 56 |
| 7.5 Tabla de ahorros por pared para placa de poliestireno extruido para temperatura de 30 ºC | 57 |
| 7.5 Tabla de ahorros por pared para placa de poliestireno extruido para temperatura de 30ºC | 57 |
| Tabla resumen de la propuesta 7.5 | 62 |
| Tabla comparativa de lámparas de 125W y 250W seleccionadas, propuesta 7.6 | 62 |
| Tabla resumen propuesta 7.6 | 63 |
| Tabla resumen de la propuesta 7.7 | 64 |
| Tabla comparativa entre lámpara de 400W y 250W para la propuesta 7.8 | 64 |
| Tabla resumen de costes de inversión para la propuesta 7.8 | 65 |
| Tabla resumen propuesta 7.8 | 65 |
| ANEXO DE GRÁFICOS E IMÁGENES | |
| 2.3.1 Gráfico de principales materias primas. | 11 |
| 2.3.2 Gráfico de producción anual de vidrio en toneladas. | 13 |
| 3. Imagen esquemática del proceso de producción | 14 |
| 3.2 Imagen del horno | 16 |

| 3.4 Imagen de la formación de gotas | 16 |
|---|----|
| 3.5 Imagen de la zona de moldes | 17 |
| 5.1.1 Gráfico de consumo energético por fuente. | 23 |
| 5.1.2 Gráfico de facturación por fuente | 24 |
| 5.2.1 Gráfico de consumo anual de gas natural en MWh | 25 |
| 5.3.1 Gráfico de consumo de gas natural por proceso | 27 |
| 5.3.1 Gráfico de consumo anual de electricidad en MWh | 27 |
| 5.3.2.1 Gráfico de reparto de consumo eléctrico por proceso | 28 |
| 5.3.2.2 Gráfico de reparto de consumo eléctrico entre instalaciones principales | 30 |
| 5.4.1 Gráfico de consumo anual de gasóleo en litros | 32 |
| 5.5.1 Gráfico de consumo anual de gasóleo en litros. | 32 |
| 5.5.2 Gráfico de porcentaje de consumos específicos | 33 |
| 5.1.1 Imagen pared lateral del horno 1. | 35 |
| 6.1.2 Imagen puerta para comprobación del interior del horno 1 situada en un lateral. | 36 |
| 5.1.3 Imagen temperatura interior horno. | 36 |
| 5.1.4 Imagen bóveda del horno 1 | 37 |
| 5.1.5 Imagen bóveda del horno 1. | 37 |
| 5.1.6 Imagen junta de unión de bóveda 1. | 37 |
| 5.1.7 Imagen junta de unión de la bóveda. | 38 |
| 5.2.1 Imagen pared del regenerador | 38 |
| 5.2.2 Imagen pared y puerta del regenerador. | 39 |
| 5.2.3 Imagen lateral del regenerador. | 39 |
| 5.3 Imagen chimenea | 40 |
| 6.4.1 Imagen máquinas de la zona de recocido | 40 |
| 5.4.2 Imagen zona de recocido | 40 |
| 5.5.1 Imagen zona de moldes | 41 |
| 5.5.2 Imagen zona de moldes | 41 |
| Curva H/Q del sistema y de la bomba en los diferentes puntos de la propuesta 7.4 | 49 |