

MÁSTER UNIVERSITARIO EN INGENIERÍA EN TECNOLOGÍA INDUSTRIAL

TRABAJO FIN DE MÁSTER

VIABILIDAD DE BOMBA DE CALOR DUALAEROTÉRMICA-GEOTÉRMICA PARA LAS CONDICIONES CLIMÁTICAS DE EUSKADI

Alumno/Alumna Fernandez de Gamboa, Ispizua, Jon

Director/Directora Flores, Abascal, Iván

Departamento Máquinas y Motores Térmicos

Curso académico 2017-2018





Resumen Trilingüe

Honako lan hau etxebizitza baterakoaerotermiko-geotermiko bero ponpa dual baten bideragarritasunari buruzkoa da.Etxebizitza honen berogailu eta ur bero sanitariorako bero sorkuntza sistemaren simulazioan oinarrituta dago urte oso baterako Euskal Autonomi Erkidegoko hiru klima nabarmenetan; hau da, klima atlantikoa, barnealdeko klima mediterraniarra eta hauen tarteko trantzizioko zonalde klimatiko bat. Simulazioak bai bero ponpa aerotermikoarekin bai geotermikoarekin egingo dira, ondoren bero ponpa dualaren jokaera kalkulatzeko. Sistema dual honen helburua instalazioaren errendimendua hobetzea eta, beraz, operazioko gastuak murriztea da, modu honetan aurrezketa lortuz hasierako inbertsioa handiagoa bada ere.

Hitz gakoak: bero ponpa, aerotermia, geotermia, duala.

El presente trabajo trata sobre la viabilidad de una bomba de calor dual aerotérmicageotérmica para un edificio residencial apoyándose en las simulaciones del sistema de generación de
calor para calefacción y ACS de dicho edificio durante un año en los tres climas más significativos de
la Comunidad Autónoma del País Vasco; esto es, clima atlántico, clima mediterráneo interior y una
zona climática de transición entre ambas. Las simulaciones se realizarán tanto con bomba de calor
aerotérmica como geotérmica para finalmente calcular el comportamiento para la bomba de calor
dual. El objetivo de dicho sistema dual es el de mejorar el rendimiento de la instalación y por lo tanto
reducir gastos de operación, obteniendo de esta forma un ahorro pese a la mayor inversión inicial.

Palabras clave: bomba de calor, geotermia, aerotermia, dual.

This work is about the viability of an aerothermal-geothermal dual heat pump for a residential building based on the simulations of the heat generation system for heating and hot water of that building during a year on the three most significant climates of the Basque Autonomous Community; that is, atlantic climate, mediterranean climate and a transitional climatic zone between them. The simulations will be held both with aerothermal heat pump and geothermal heat pump to finally calculate the behavior for the dual heat pump. The objective of this dual system is to improve the efficiency of the installation and thus, reduce operation costs, obtaining this way savings in spite of the higher initial investment.

Key words: heat pump, geothermal, aerothermal, dual.



Índice

| Resur | men Tı | rilingüe | 1 |
|--------|--------|--|----|
| Índice | e | | 2 |
| Lista | de Tab | olas, Ilustraciones, Gráficas, Diagramas y Acrónimos | 4 |
| MFM | ΩRIA | | 7 |
| 1. | | oducción | |
| 2. | | etivos y Alcance del Trabajo | |
| 3. | _ | eficios que Aporta el Trabajo | |
| 4. | | lisis del Estado del Arte | |
| 4 | l.1. | Sistemas de bomba de calor por compresión del vapor | |
| 4 | 1.2. | Bomba de calor reversible | |
| 4 | 1.3. | Fuentes de calor | 15 |
| | 4.3.2 | L. Aerotermia | 15 |
| | 4.3.2 | 2. Geotermia | 16 |
| 5. | Date | os de Partida | 18 |
| 5 | 5.1. | Climatología de la CAPV | 18 |
| 5 | 5.2. | Descripción del Edificio | 19 |
| 6. | Alte | rnativas a Analizar | 20 |
| 6 | 5.1. | Sistema de Generación Geotérmico | 20 |
| 6 | 5.2. | Sistema de Generación Aerotérmico | 26 |
| (| 5.3. | Sistema de Generación Dual Geotérmico-Aerotérmico | 27 |
| METO | DOLC |)GÍA | 28 |
| 1. | Desc | ripción de Tareas | 28 |
| 2. | Diag | rama de Gantt | 29 |
| 3. | Cálc | ulos | 30 |
| 3 | 3.1. | Geotermia | 30 |
| 3 | 3.2. | Aerotermia | 30 |



| 3 | 3.3. | Dual | 33 |
|-------|---------|---|-----------------|
| 4. | Des | escripción de los Resultados | 33 |
| ASPE | стоѕ | S ECONÓMICOS | 42 |
| 1. | Aná | álisis de Rentabilidad | 42 |
| 2. | Pres | esupuesto Ejecutado | 44 |
| BIBLI | OGRA | IONESAFÍA | 49 |
| ANEX | (OS | | 51 |
| An | exo I: | l: Catálogo de la Bomba de Calor Geotérmica AERMEC WRL200H | 51 |
| An | exo II | II: Catálogo de la Bomba de Calor Aerotérmica Deron DE-180W/D | 59 |
| An | exo III | III: Catálogo de la Caldera de Condensación Vaillant ecoCRAFTexclusiv VKK12 | 06/3F 62 |



Lista de Tablas, Ilustraciones, Gráficas, Diagramas y Acrónimos

Tablas

| Tabla 1: Distribución de superficies útiles | 19 |
|--|-------|
| Tabla 2: Transmitancia de los cerramientos | 20 |
| Tabla 3: Características nominales bomba de calor agua-agua WRL200H | 22 |
| Tabla 4: Características nominales de la caldera instalada | 23 |
| Tabla 5: Características nominales bomba de calor agua-agua WRL200H | 26 |
| Tabla 6: Precios electricidad y gas natural | 33 |
| Tabla 7: Datos energéticos de las bombas de calor aerotérmica y geotérmica | 39 |
| Tabla 8: Datos energéticos de la caldera para bombas de calor aerotérmica y geotérmica | 39 |
| Tabla 9: Costes de operación de las bombas de calor aerotérmica y geotérmica | 40 |
| Tabla 10: Datos energéticos del sistema dual | 40 |
| Tabla 11: Datos económicos del sistema dual | 41 |
| Tabla 12: Costes de operación anuales de los sistemas y climas analizados | 42 |
| Tabla 13: Costes unitarios de las inversiones en instalación | 43 |
| Tabla 14: Presupuestos totales anuales por sistemas y climas | 43 |
| Tabla 15: Costes unitarios de los materiales amortizables | 44 |
| Tabla 16: Gasto en bienes fungibles | 44 |
| Tabla 17: Coste de los medios materiales | 45 |
| Tabla 18: Grupo de trabajo | 45 |
| Tabla 19: Presupuesto ejecutado de medios humanos según tareas | 46 |
| Tabla 20: Resumen del presupuesto ejecutado | 46 |
| Ilustraciones | |
| Ilustración 1: Ciclo Carnot de refrigeración (Moran, M.J.; Saphiro, H.N., 1999) | 10 |
| llustración 2: Sistema de bomba de calor por compresión del vapor (Moran, M.J.; Saphiro, H.N., | |
| 1999) | 11 |
| Ilustración 3: Diagrama T-s del ciclo ideal de bomba de calor por compresión del vapor (Moran, N | Л.J.; |
| Saphiro, H.N., 1999) | 12 |



| Ilustración 4: Diagrama T-s del ciclo real de bomba de calor por compresión del vapor (Morar | ı, M.J.; |
|--|----------|
| Saphiro, H.N., 1999) | 13 |
| Ilustración 5: Bomba de calor reversible (Moran, M.J.; Saphiro, H.N., 1999) | 14 |
| Ilustración 6: Componentes de una bomba de calor reversible | 14 |
| Ilustración 7: Unidad interior (arriba) y exterior (abajo) de un aire acondicionado | 15 |
| Ilustración 8: Captador geotérmico horizontal | 17 |
| Ilustración 9: Captador geotérmico vertical | 18 |
| Ilustración 10: Zonas Climáticas de la CAPV (Euskalmet) | 19 |
| Ilustración 11: Edificio sobre el que se basa el estudio | 20 |
| Ilustración 12: Esquema de intercambio geotérmico | 21 |
| Ilustración 13: Bomba de calor agua-agua WRL200H de AERMEC | 22 |
| Ilustración 14: Caldera VAILLANT ecoCRAFTexclusiv VKK1206/3E | 23 |
| Ilustración 15: Circuito de demanda actualmente instalado | 24 |
| Ilustración 16: Instalación de calefacción de suelo radiante | 25 |
| Ilustración 17: Bomba de calor aire-agua DERON DE-180W/D | 26 |
| Ilustración 18: Circuito de la instalación con bomba de calor dual | 27 |
| Ilustración 19: Simulación con bomba de calor geotérmica | 31 |
| Ilustración 20: Simulación con bomba de calor aerotérmica | 32 |
| Gráficas | |
| Gráfica 1: Simulación geotermia para clima atlántico | 34 |
| Gráfica 2: Simulación geotermia para clima mediterráneo | 34 |
| Gráfica 3: Simulación geotermia para clima de transición | 35 |
| Gráfica 4: Simulación aerotermia para clima atlántico | 35 |
| Gráfica 5: Simulación aerotermia para clima mediterráneo | 36 |
| Gráfica 6: Simulación aerotermia para clima de transición | 36 |
| Gráfica 7: Aportes diarios de la bomba de calor aerotérmica y caldera en el clima atlántico | 38 |
| Diagramas | |
| Diagrama 1: Diagrama de Gantt | 29 |



Acrónimos

ACS Agua Caliente Sanitaria

CAPV Comunidad Autónoma del País Vasco

CTE Código Técnico de Edificación

COP Coefficient Of Performance

DB-HE Documento Básico de Ahorro de Energía

PCI Poder Calorífico Inferior

RT Refrigeration Ton



MEMORIA

1. Introducción

En la sociedad actual, el ahorro de energía está adquiriendo cada vez mayor importancia, así como la optimización de los recursos energéticos disponibles. Esto se da en gran medida debido a la creciente concienciación entorno a los problemas medioambientales que nos acechan, como el cambio climático y el efecto invernadero. Pero también dada la comprensión cada vez más extendida de que los recursos mayoritariamente utilizados para producir energía son finitos y que no es sostenible a largo plazo el modelo de producción que sigue la humanidad.

Por ello, se está aumentando la apuesta en favor de las energías renovables. Ligado a ello resultaría necesario considerar el objeto de estudio del presente trabajo: las bombas de calor. Se trata de máquinas que nos permiten aportar o extraer calor de un ambiente de forma limpia y sin emisiones directas más allá de las generadas en la producción de la energía eléctrica consumida (por ello la idea de que debe ir de la mano de medios de producción eléctricos renovables).

Con las bombas de calor se obtiene un aporte o extracción de energía calorífica gracias al calor acumulado en el medio que se utilice como foco: aire, tierra, agua, etc. Son fuentes de calor limpias y renovables que además están muy equilibradamente repartidas a diferencia de otras fuentes renovables como el viento. En este trabajo, se analizará el comportamiento de dos tipos de bombas de calor en las condiciones climáticas de la CAPV: las geotérmicas, que utilizan como foco la corteza terrestre; y las aerotérmicas, las cuales hacen uso del aire del ambiente.

Las bombas de calor geotérmicas presentan en principio frente a las aerotérmicas la ventaja de que la temperatura del foco utilizado es muy constante a lo largo del año, permitiendo a la bomba funcionar sin grandes variaciones. En cambio, requieren de una instalación mucho más costosa y para extraer calor de la corteza terrestre se debe utilizar un fluido intermedio que lleve dicha energía a la bomba de calor, mientras que en las aerotérmicas es directamente el foco, el aire ambiente, el que transcurre por el evaporador.

Ambos tipos de bombas de calor tienen sus ventajas y sus inconvenientes, y es por eso que este trabajo tratará de analizar el funcionamiento y la viabilidad de un sistema que integre ambas, seleccionando en cada instante la que mejores prestaciones vaya a aportar. En definitiva, un sistema dual aerotermia-geotermia que trate de sacar partido de los aspectos positivos de cada tecnología para un mejor aprovechamiento de la energía consumida.



2. Objetivos y Alcance del Trabajo

En este apartado se describirán los objetivos que persigue este trabajo y los pasos que se seguirán para su consecución. También se tratará de delimitar hasta qué punto se llegará para dicha consecución de objetivos, esto es, en que grado se profundizará en el estudio de los aspectos a analizar.

Tal y como se desprende del título del documento, el objetivo principal de este trabajo es el de analizar la viabilidad de una bomba de calor aerotérmica-geotérmica para la producción de ACS y calefacción en un edificio residencial para las condiciones climáticas de la CAPV. En concreto, se estudiará la factibilidad para los climas atlántico, mediterráneo interior y una última zona de transición entre ambas, las cuales son las tres zonas climatológicas en las que se suele dividir el País Vasco.

Para ello se realizarán simulaciones del comportamiento del sistema de calefacción y ACS de un edificio mediante el software TRNSYS de simulación dinámica de comportamientos de sistemas. Dicho sistema contará con una bomba de calor y una caldera auxiliar para la producción de calor necesaria para ACS y calefacción. Se realizarán simulaciones del sistema contando primeramente con una bomba de calor geotérmica y posteriormente se realizará el mismo ejercicio, pero con una bomba de calor aerotérmica. De esta manera, se obtendrán los datos energéticos de ambos casos durante un año completo.

Estos datos deberán traducirse posteriormente a términos monetarios para conocer el coste que supone cada una de las alternativas para los distintos climas. A continuación, se realizará según los criterios de eficiencia energética por un lado y según los de ahorro económico por otro, la selección de la bomba de calor que debe funcionar en cada hora de dicho año simulado con lo que obtendríamos los datos energéticos y económicos correspondientes a la bomba de calor dual. Esta última instalación dual contaría tanto con la bomba de calor geotérmica como la aerotérmica y su sistema de control seleccionaría la bomba de calor a ser utilizada en cada instante dependiendo de las condiciones que se den.

Finalmente, teniendo en cuenta los costes de instalación y de operación de las alternativas analizadas en cada uno de los climas se estimará un coste anual para todos ellos y se obtendrá de ello un análisis de rentabilidad para concluir cuál es el sistema más adecuado para cada caso.

El presente trabajo se circunscribirá únicamente al análisis energético y económico de cada uno de los sistemas, sin entrar en profundidad en cuestiones referidas al diseño concreto de dicho sistema dual. Los análisis económicos que se realicen serán una aproximación a la realidad sin entrar al detalle de los costes de cada componente instalado, sino que se realizará una estimación en función de la capacidad de la instalación.



3. Beneficios que Aporta el Trabajo

El análisis a realizar en este trabajo permitirá conocer los consumos energéticos estimados de sistemas diversos de bomba de calor (geotérmico, aerotérmico y dual) para la producción de ACS y calefacción en edificios residenciales en las tres zonas climáticas existentes en a CAPV (atlántica, mediterránea y de transición). También se conocerán los gastos económicos que supone cada uno y por lo tanto permitirá decidir cuál es el sistema más idóneo (económica y energéticamente) para cada uno de los climas.

Por tanto, este trabajo puede resultar beneficioso para, en futuras construcciones o remodelaciones de edificios residenciales, ayudar a seleccionar de manera correcta el sistema de bomba de calor a instalar de forma que se dé un mejor funcionamiento y un ahorro de energía y capital. En este sentido, un mayor conocimiento acerca de las bombas de calor puede ocasionar que se aumenten las instalaciones que cuenten con una de estas, contribuyendo a una disminución de emisiones por combustión de gas natural a las que sustituirían. Eso sí, siempre que se apueste a su vez por energías limpias y renovables puesto que de otra manera tan solo estaríamos trasladando dichas emisiones de las calderas de los hogares a los centros de producción de energía eléctrica que abastecen a estos.

4. Análisis del Estado del Arte

El objetivo de una bomba de calor es mantener la temperatura de una vivienda u otro tipo de edificio por encima de la temperatura ambiente o aportar calor a procesos industriales que tienen lugar a altas temperaturas. Estos equipos extraen calor de un foco frío con temperatura T_c a través de un evaporador e inyectan una cantidad de calor mayor a un foco caliente mediante un condensador. Los ciclos termodinámicos de bomba de calor y refrigeración son exactamente los mismo, la única diferencia reside en qué transferencia de calor es el objetivo del ciclo: el calor que se extrae del foco frío (refrigeración) o el calor que se inyecta al foco caliente (bomba de calor).

Existe una gran variedad de bombas de calor, pudiendo clasificarse de diferentes maneras.

<u>Según el proceso</u> podemos considerar dos tipos de equipos:

- De Impulsión Mecánica.
- De accionamiento Térmico (Bombas de Calor por Absorción).

<u>Según la naturaleza del foco</u> frío y foco caliente, esto es, de qué elemento extrae calor el evaporador y a qué elemento inyecta calor el condensador, pueden clasificarse como:

- Agua-Aire.
- Agua-Agua.
- Aire-Aire.



- Aire-Agua.
- Tierra-Aire.
- Tierra-Agua.

Según su modo de construcción:

- Compactas. Todos los elementos están dentro de la misma carcasa.
- Split o partidas. Formadas por dos unidades separadas.
- Multi-Split. Constituidas por una unidad exterior y varias interiores.

En cuanto a su funcionamiento:

- Reversibles. Pueden funcionar tanto en ciclo de refrigeración como de calefacción.
- No Reversibles. Únicamente funcionan en ciclo de calefacción.
- Termofrigobombas. Se aprovecha tanto la producción frigorífica como la de calefacción.

Las bombas de calor más habituales en el mercado son las de ciclo de compresión mecánica, aire-aire y reversibles. Durante este trabajo tan solo se considerarán las bombas de calor de impulsión mecánica.

4.1. Sistemas de bomba de calor por compresión del vapor

El ciclo de refrigeración de Carnot, el cual se consigue invirtiendo el sentido del ciclo de potencia de Carnot, es el ciclo básico de la refrigeración y, por lo tanto, de las bombas de calor. Lo componen un evaporador, un compresor, un condensador y una turbina.

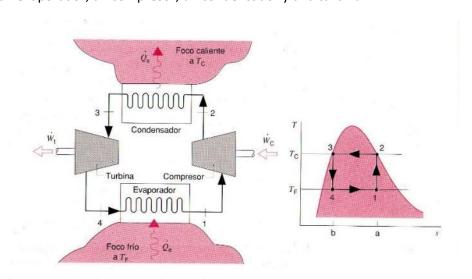


Ilustración 1: Ciclo Carnot de refrigeración (Moran, M.J.; Saphiro, H.N., 1999)

El coeficiente de rendimiento o COP de este ciclo, es el máximo de cualquier ciclo de bomba de calor que trabaja entre zonas a temperaturas T_C y T_H:



$$COP_{max} = \frac{\dot{Q}_{out}/\dot{m}}{\dot{W}_{c}/\dot{m} - \dot{W}_{t}/\dot{m}} = \frac{\dot{a}rea(2, a, b, 3, 2)}{\dot{a}rea(1, 2, 3, 4, 1)} = \frac{T_{H}(s_{a} - s_{b})}{(T_{H} - T_{C})(s_{a} - s_{b})} = \frac{T_{H}}{T_{H} - T_{C}}$$

Siguiendo esta ecuación, cuanto menor sea la temperatura del foco frío, T_C, menor será el coeficiente de trabajo de la bomba de calor. Los sistemas reales de bomba de calor, en general, presentan esta misma característica; por ello, cuando el papel de foco frío lo constituye la atmósfera local, son necesarios sistemas auxiliares de calentamiento en días donde la temperatura ambiente es muy baja.

En los sistemas reales se dan ciertas desviaciones con respecto al ciclo de Carnot. Así, se obtiene el denominado sistema de bomba de calor por compresión del vapor, el sistema más utilizado en la actualidad. Analizando los diferentes elementos en él presentes:

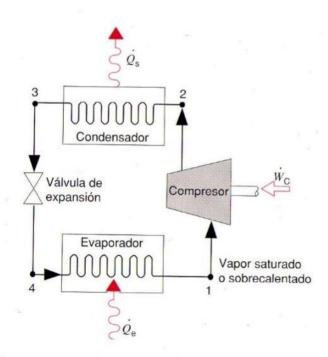


Ilustración 2: Sistema de bomba de calor por compresión del vapor (Moran, M.J.; Saphiro, H.N., 1999)

1. **Evaporador:** Al transcurrir el refrigerante por él, se evapora a consecuencia de la transferencia de calor desde el foco frío. Para conseguir una transferencia de calor suficiente entre el foco frío y el refrigerante, la temperatura del refrigerante en el interior del evaporador deberá ser algunos grados menor que la del foco frío (T_C'). La expresión de la transferencia de calor:

$$\frac{\dot{Q}_{evap}}{\dot{m}} = h_1 - h_4$$

2. **Compresor:** comprime el refrigerante que sale del evaporador hasta presiones y temperaturas relativamente altas. El compresor trabaja tan solo con vapor, realiza una compresión seca. Suponiendo que no existen transferencias de calor en él:

$$\frac{\dot{W}_c}{\dot{m}} = h_2 - h_1$$



3. **Condensador:** El refrigerante se condensa y ocurre una transferencia de calor desde éste al foco caliente. Para mantener la temperatura T_H del foco caliente con un condensador de un tamaño manejable, la temperatura del refrigerante dentro del condensador, deberá ser algunos grados mayor que la del foco caliente (T_H').

$$\frac{\dot{Q}_{cond}}{\dot{m}} = h_2 - h_3$$

4. Válvula de Expansión: La expansión produce una cantidad de trabajo relativamente baja en comparación con la aportada en la compresión. El conseguido por una turbina real sería todavía menor por lo que se renuncia a dicho trabajo instalando en lugar de la turbina una válvula de expansión simple. El refrigerante se expande hasta la presión del evaporador. Se suele modelar como un proceso de estrangulamiento donde disminuye la presión en una expansión adiabática irreversible y aumenta la entropía.

$$h_4 = h_3$$

De esta manera, el coeficiente de trabajo resulta en:

$$\gamma = \frac{\dot{Q}_{cond}/\dot{m}}{\dot{W}_{C}/\dot{m}} = \frac{h_{2} - h_{3}}{h_{2} - h_{1}}$$

Es interesante analizar el ciclo ideal de bomba de calor por compresión del vapor puesto que este establece un límite superior a la operación de este. Si dejamos de lado las irreversibilidades internas del evaporador y del condensador, no hay caídas de presión causadas por fricción y el refrigerante transcurre a presión constante a través de ambos intercambiadores de calor. También se considerará que la compresión ocurre sin irreversibilidades y sin transferencias de calor con el entorno, por lo que el proceso de compresión será isoentrópico.

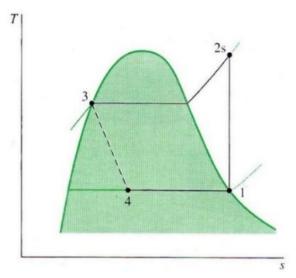


Ilustración 3: Diagrama T-s del ciclo ideal de bomba de calor por compresión del vapor (Moran, M.J.; Saphiro, H.N., 1999)

En el ciclo real las transferencias de calor entre el refrigerante y los focos frío y caliente no ocurren de forma reversible: la temperatura del refrigerante en el evaporador es menor que la del foco frío mientras que la temperatura de éste en el condensador es mayor que la del foco caliente. De esta manera el coeficiente de trabajo se ve disminuido.



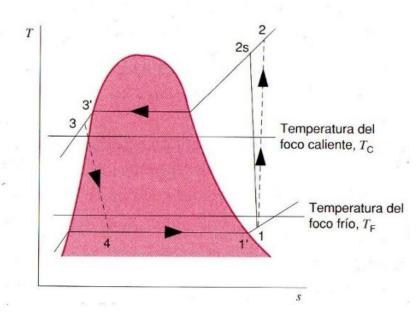


Ilustración 4: Diagrama T-s del ciclo real de bomba de calor por compresión del vapor (Moran, M.J.; Saphiro, H.N., 1999)

Además, se dan irreversibilidades en la compresión, caracterizadas mediante el rendimiento isoentrópico del compresor:

$$\eta_c = \frac{(\dot{W}_c/\dot{m})_s}{(\dot{W}_c/\dot{m})} = \frac{h_{2s} - h_1}{h_2 - h_1}$$

Por otro lado, también se da una situación de vapor sobrecalentado a la salida del evaporador y otra de líquido subenfriado a la salida del condensador. Finalmente, se da otro fenómeno que no está reflejado en el diagrama T-s anterior y este es la pérdida de presión del refrigerante en el evaporador, condensador y las tuberías del sistema.

4.2. Bomba de calor reversible

Tal como se ha mencionado anteriormente, las bombas de calor reversibles, pueden funcionar tanto en ciclo de refrigeración como de calefacción. Esto se consigue gracias a una válvula reversible (válvula de 4 vías). Si se quiere utilizar la bomba de calor como aire acondicionado, tan solo habría que accionar dicha válvula invirtiendo el flujo del refrigerante tal como puede verse en la siguiente imagen:



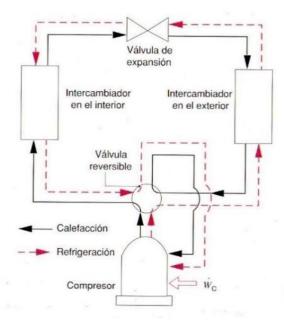


Ilustración 5: Bomba de calor reversible (Moran, M.J.; Saphiro, H.N., 1999)

De esta manera, al refrigerar el intercambiador de calor exterior actuará como condensador y el interior como evaporador.

Además de la válvula de 4 vías, también serán necesario que cumplan lo siguiente:

- Sistema de expansión que funcione en ambos sentidos. En instalaciones pequeñas que realizan la expansión mediante tubo capilar esto no presenta problema alguno. En grandes instalaciones se realiza con sistemas controlados termostáticamente.
- Existirá un depósito de acumulación entre la válvula inversora y la aspiración del compresor para que no llegue refrigerante líquido al compresor.

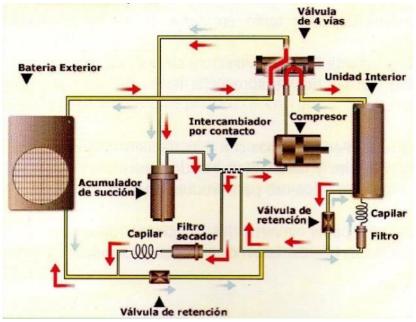


Ilustración 6: Componentes de una bomba de calor reversible



Por lo tanto, aunque la instalación y operación de una bomba de calor puedan resultar más caras que otros sistemas de calentamiento, pueden resultar competitivas si tenemos en cuenta el potencial de doble uso.

4.3. Fuentes de calor

Existen muchas fuentes disponibles para la transferencia de calor hacia el refrigerante que pasa por el evaporador. Entre ellos están el aire, la tierra o el agua de lagos, ríos o pozos. También puede utilizarse como fuente de calor líquido que después de calentarse en un captador solar se acumula en un depósito aislado. Las bombas de calor industriales utilizan el calor residual o corrientes de líquido o gas caliente, siendo capaces de obtener en el condensador temperaturas relativamente altas, adecuadas para ser utilizadas en radiadores de baja temperatura, suelo radiante o fan coils.

En el presente trabajo se analizarán las bombas de calor que utilizan como foco frío el aire (aerotérmicas) y las que utilizan la corteza terrestre (geotérmicas).

4.3.1. Aerotermia

Pueden distinguirse dos tipos de bombas de calor aerotérmicas:

Aire-aire: Es el sistema más común, formando parte de equipos como aires acondicionados.
 Obtiene la energía latente del ambiente y la libera en el mismo. Como puntos negativos tienen el no ser capaces de producir agua caliente sanitaria y la generación de corrientes, las cuales pueden ser molestas en ocasiones. Suele contar con una unidad exterior con el condensador, compresor y válvula de expansión y otra interior con el evaporador:



Ilustración 7: Unidad interior (arriba) y exterior (abajo) de un aire acondicionado



 Aire-agua: Se trata de un sistema que está ganando popularidad en los últimos años. Extrae el calor del aire exterior transfiriendo la energía calorífica al sistema de calefacción y al depósito de agua caliente sanitaria. Tan solo necesitan de la conexión al circuito de calefacción para ser instaladas y suelen instalarse junto con paneles solares y/o calderas de condensación.

La capacidad de generación de calor de las bombas de calor aerotérmicas depende de la temperatura ambiente, la cual es bastante cambiante. A medida que está temperatura disminuye, la capacidad de la bomba de calor de absorber calor también cae. Por ello suelen ser necesarios sistemas auxiliares de calentamiento para los días en los que la temperatura cae mucho. Una de las mayores ventajas de estos sistemas es el ahorro energético que aporta en comparación con los sistemas de calefacción convencionales; mediante un suelo radiante puede llegar a conseguirse en torno al 60-75% de ahorro en el consumo. En los últimos años han llegado a fabricarse bombas de calor aerotérmicas de hasta 700kW de potencia nominal.

Si la temperatura exterior baja cerca o por debajo de la temperatura de congelación cuando la bomba de calor está operando en el modo calefacción, la humedad del aire que pasa por el evaporador se condensará y posteriormente congelará creando escarcha. Esta acumulación de escarcha, disminuye la eficiencia del intercambiador de calor disminuyendo su capacidad de transferir calor al refrigerante. Por lo tanto, la escarcha debe removerse y para ello se utiliza el ciclo de desescarche. Primero, la válvula de cuatro vías revertirá el ciclo como si quisiéramos refrigerar la vivienda. Esto envía gas caliente al intercambiador exterior para derretir la escarcha. Al mismo tiempo, se apaga el ventilador exterior para disminuir la disipación de calor y derretir a escarcha antes.

4.3.2. Geotermia

Las bombas de calor geotérmicas extraen calor de la corteza terrestre para su funcionamiento. Son sustancialmente más eficientes energéticamente que las aerotérmicas porque aprovechan de las temperaturas relativamente constantes de la tierra, mucho más uniformes que la temperatura ambiente. Este hecho, puede llegar a reducir el consumo energético aproximadamente entre un 25% y un 50% comparada con bombas de calor con aire como fuente de calor. También son más silenciosas, tienen una vida más larga y necesitan de poco mantenimiento. Con esta tecnología se han conseguido potencias nominales mayores que con la aerotermia, del orden de 1.300kW.

La instalación consta de dos partes: un circuito de bombeo subterráneo y una unidad de bomba de calor dentro de la vivienda. El sistema de bombeo puede ser de ciclo abierto o cerrado:

 Ciclo abierto: Aprovecha el calor retenido en un cuerpo de agua subterráneo. El agua se bombea directamente al evaporador de la bomba de calor donde se le extrae calor. Después, el agua se descarga a un cuerpo de agua bajo tierra, como un arroyo o pozo o de vuelta al mismo cuerpo mediante un pozo separado.



• **Ciclo cerrado:** Recogen el calor de la tierra usando un ciclo continuo de bombeo enterrado bajo tierra. Puede usarse como fluido de trabajo en este ciclo tanto agua como una solución anticongelante (o refrigerante en el caso de sistemas de expansión directa).

El caso más habitual entre estas dos alternativas expuestas se trata del de ciclo cerrado. En ellos, los captadores geotérmicos pueden estar dispuestos tanto verticalmente como horizontalmente:

• Horizontal: En este caso, el captador es enterrado horizontalmente a una profundidad de entre 1,5 y 2 metros. Se suele necesitar aproximadamente dos veces la superficie calefactada en la vivienda y el terreno queda condicionado ya que no se pueden colocar árboles, arbustos o viviendas sobre el captador puesto que esto afectaría a su rendimiento. Ofrece peor rendimiento estacional que la captación vertical, sobre todo causado por la temperatura más variable que se da a tan escasa profundidad en el terreno.



Ilustración 8: Captador geotérmico horizontal

• Vertical: Se trata del sistema de captación más extendido, aunque también el menos económico. Se realizan perforaciones verticales de hasta 150 metros y en el interior se introduce una sonda geotérmica. Para asegurar el perfecto contacto entre los tubos y el terreno, el espacio entre las sondas y las perforaciones se rellena con un material altamente conductivo. A estas profundidades la temperatura del terreno es mucho más estable durante todo el año por lo que el punto de funcionamiento de la bomba de calor variará mucho menos. Además, requieren de poco espacio y la superficie superior puede ser utilizada para edificaciones.



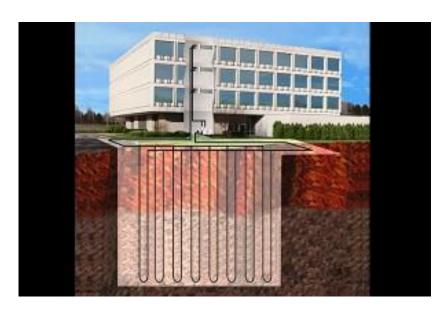


Ilustración 9: Captador geotérmico vertical

A diferencia de las bombas de calor aerotérmicas, las geotérmicas no necesitan de ciclo de desescarche. Las temperaturas subterráneas son mucho más estables que las ambientales y la bomba de calor está situada en el interior de la vivienda, por lo que el problema de la escarcha no aparece.

5. Datos de Partida

5.1. Climatología de la CAPV

Atendiendo a la climatología, la Comunidad Autónoma del País Vasco puede dividirse en tres zonas climáticas (Euskalmet):

- La vertiente atlántica: Comprende las provincias de Bizkaia y Gipuzkoa, así como el norte de Araba. Presenta un clima de temperaturas moderadas y muy lluvioso denominado Clima Atlántico. El océano Atlántico ejerce una gran influencia, provocando que las variaciones de temperatura entre día y noche o invierno y verano sean poco acusadas. Debido a la orografía las precipitaciones anuales se sitúan entre 1.200mm y más de 2.000mm.
- El sur: En la zona de la Rioja Alavesa encontramos un clima con verano seco y caluroso e invierno frío y de escasas precipitaciones denominado Mediterráneo de interior o Continental mediterráneo. Las oscilaciones térmicas estacionales son importantes, en verano se superan los 22ºC de temperatura media algunos meses y en invierno las bajas temperaturas causan heladas y nieblas. Las medias pluviométricas mensuales suelen ser escasas, menores a 50mm y bastante constantes.
- La zona media: Se trata de una zona de transición entre los dos anteriores climas donde predominan las características atlánticas. Ocupa gran parte de Araba (Valles Occidentales, Llanada Alavesa, Treviño y Montaña Alavesa).





Ilustración 10: Zonas Climáticas de la CAPV (Euskalmet)

5.2. Descripción del Edificio

Para el estudio del comportamiento y consumos de las bombas de calor, así como el análisis de la viabilidad de la bomba dual, se utilizará como modelo la simulación de un edificio existente. De esta manera se hará uso mediante el programa TRNSYS de una disposición de equipos que trabajen de forma similar a las reales de este edificio en particular.

Dicho edificio consta de 26 Viviendas y está compuesto por cinco plantas más ático sobre rasante destinadas a viviendas y dos plantas bajo rasante, destinadas a garajes y trasteros con la distribución y superficies útiles que pueden apreciarse en la siguiente tabla:

| | PLANTA | DESCRIPCIÓN | SUPERFICIE ÚTIL (m²) |
|------------------------|-----------|---|----------------------|
| SOBRE RASANTE Baja | | Zona de accesos a plantas, 4 viviendas de 1 dormitorios, sala de calderas | 212,15 |
| | 1º a 5º | 4 viviendas de 2-3 dormitorios (63 y 80 m² respectivamente) | 283,37 |
| | Ático | 2 viviendas de 1 dormitorio | 108,01 |
| BAJO RASANTE Sótano -1 | | 19 plazas de garaje, 18 trasteros, sala técnica | 592,35 |
| | Sótano -2 | 19 plazas de garaje, 19 trasteros | 592,66 |
| | | SUPERFICIE ÚTIL TOTAL | 2.922,02 |

Tabla 1: Distribución de superficies útiles

Existe una caja de escaleras para acceder a las viviendas desde la planta baja hasta la planta ático y otra más para acceder a garajes desde planta baja a sótano -2. En la siguiente imagen podemos apreciar el aspecto de la construcción:





Ilustración 11: Edificio sobre el que se basa el estudio

6. Alternativas a Analizar

Una vez definidos el edificio que va a ser utilizado como modelo y los climas en los que se va a analizar, tan solo falta definir las alternativas que van a ser analizadas para la generación de calor necesaria para ACS y calefacción. Estas alternativas van a ser tres: un sistema de generación geotérmico, un sistema de generación aerotérmico y finalmente, un sistema de generación dual que integre ambos tipos de generación seleccionando en cada instante cuál va a ser la utilizada en función de las condiciones que se den.

6.1. Sistema de Generación Geotérmico

La instalación del edificio se compone en resumidas cuentas del circuito de tierra, una bomba de calor agua-agua, una caldera auxiliar, el circuito de demanda y un sistema de calefacción por suelo radiante.

Para determinar el diseño y dimensionamiento de los sistemas, en primer lugar, se calculó la potencia térmica requerida para atender a la demanda de calefacción partiendo del cálculo de cargas de los locales calefactados en función de los diferentes cerramientos correspondientes a un edificio que cumple el CTE de 2006.

| Cerramiento | Transmitancia (W/m²ºC) | |
|-------------|------------------------|--|
| Muro | 0,6 | |
| Tabique | 1,0 | |
| Cubierta | 0,6 | |
| Solera | 1,2 | |
| Ventana | 3,4 | |

Tabla 2: Transmitancia de los cerramientos



De ello se obtuvo una potencia pico de calefacción de 94,78kW. Partiendo de dicha potencia de calefacción y añadiendo la estimación de los consumos de ACS según el DB-HE4 del CTE se calculó el consumo de energía estimada por horas. A partir de estos consumos se decidió instalar una bomba de calor de 68kW que cubre la potencia base del edificio y una caldera de condensación de 120kW que alimenta las cargas puntas (y es capaz de cubrir la demanda total en caso de necesidad).

Las sondas geotérmicas introducidas en el terreno absorben energía térmica del terreno para alimentar una bomba de calor agua-agua. Estas sondas tienen una disposición vertical y el fluido circula continuamente por ellas, ya que forman un circuito cerrado. Ya en la bomba de calor, el refrigerante absorbe el calor del circuito de tierra en el evaporador y, por otro lado, el condensador de la bomba de calor cede calor al circuito de demanda térmica del edificio.

El dimensionamiento del sistema de intercambio geotérmico se estima en 70kW de potencia y la potencia nominal de la bomba de calor es de 68kW. El campo de captación está limitado por la planta del edificio y mantiene una distancia entre sondas de 8m para evitar interacciones térmicas. Está formado por 12 perforaciones de 130m de profundidad cada una.

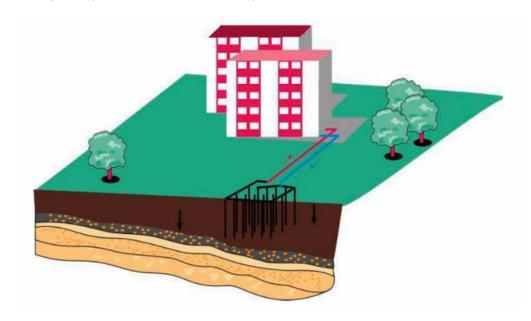


Ilustración 12: Esquema de intercambio geotérmico

El circuito de tierra une el circuito de intercambio geotérmico con la bomba de calor. Una bomba de circulación impulsa el caudal nominal de la bomba de calor con una altura manométrica suficiente para vencer las pérdidas de carga. También consta de un vaso de expansión, una válvula de seguridad, filtro y válvula antirretorno.

La bomba de calor instalada es el modelo WRL200H del fabricante AERMEC con las siguientes características nominales (proporcionadas por el fabricante para un salto térmico de 5ºC cuando la temperatura de salida del evaporador es de 5ºC y de salida del condensador de 45ºC):



| Potencia térmica (kW) | Consumo de potencia (kW) | C.O.P. |
|-----------------------|--------------------------|--------|
| 68 | 16,7 | 4,1 |

Tabla 3: Características nominales bomba de calor agua-agua WRL200H

Dicha bomba de calor está equipada con dos compresores tipo Scroll de alimentación trifásica que permite regular la potencia. El fluido refrigerante es el R410A y los caudales nominales son para el circuito del evaporador 9,17m³/h y para el condensador 11,76m³/h.



Ilustración 13: Bomba de calor agua-agua WRL200H de AERMEC

La bomba de calor aporta la potencia base del edificio, pero las cargas puntas deberán alimentarse mediante una caldera auxiliar. Para ello se instaló una caldera de condensación, un tipo de calderas de alto rendimiento (110% PCI) gracias al aprovechamiento del calor de condensación de los humos de combustión. Dicho aprovechamiento, reduce en gran medida la temperatura de los gases de combustión hasta valores del orden de 65ºC limitando también las emisiones de gases contaminantes. Si las comparamos con las calderas convencionales, estas calderas de condensación consiguen un ahorro de hasta el 30% en el consumo de energía y reducen hasta en un 70% las emisiones de NOx y CO₂.





Ilustración 14: Caldera VAILLANT ecoCRAFTexclusiv VKK1206/3E

La caldera instalada en este caso es la caldera de condensación a gas natural modelo ecoCRAFTexclusiv VKK1206/3E del fabricante VAILLANT, que consta de las siguientes características nominales:

| | Salto Térmico (ºC) | Rango de Potencia (kW) | Rendimiento (%) |
|---------------------------|--------------------|---------------------------|-----------------|
| Determine colonifica | 80/60 | 21,3 – 113,4 | 97,8 |
| Potencia calorífica | 60/40 | 22,1 – 116,5 | 100,5 |
| nominal de calefacción | 50/30 | 22,7 – 119,4 | 103 |
| caleraction | 40/30 | 23,1 – 121,8 | 105,1 |

Tabla 4: Características nominales de la caldera instalada

El circuito hidráulico de demanda une el equipo generador de calor con el circuito de calefacción y/o producción de ACS y cuenta con los siguientes equipos: una bomba de circulación del condensador, un acumulador de inercia de 200 litros de capacidad, una válvula de tres vías, un acumulador de ACS, un vaso de expansión, válvula de seguridad, filtro y válvula antirretorno. Los dos generadores de calor (bomba de calor y caldera) alimentan dos circuitos hidráulicos. Uno de ellos atiende la demanda de calefacción del edificio y el otro la producción de ACS mediante un sistema de semiacumulación. El sistema priorizará la producción de ACS frente a la calefacción sin afectar en el confort de los usuarios ya que el sistema de calefacción cuenta con un depósito de inercia que permite almacenar la energía térmica generada.



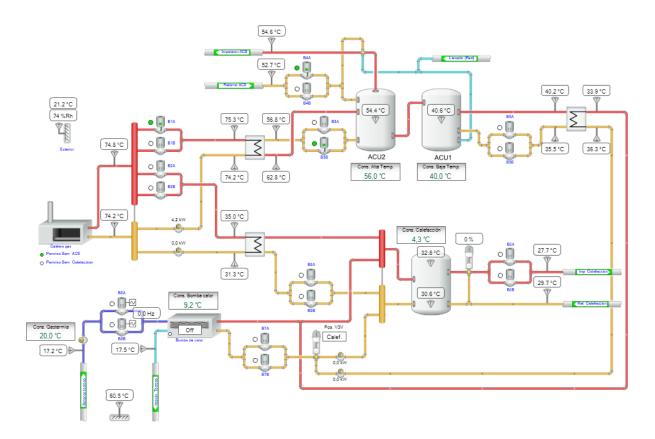


Ilustración 15: Circuito de demanda actualmente instalado

La bomba de calor trabaja contra un circuito cerrado, por lo que el condensador alimenta el circuito de demanda de la instalación o circuito primario, cediendo el calor producido al depósito de inercia de 2000 litros para la calefacción del edificio o al circuito primario del depósito acumulador de ACS de precalentamiento según la posición de una válvula de tres vías todo o nada comandada por la regulación del sistema en función de las necesidades de los usuarios y las condiciones climatológicas.

En el caso de la caldera, ésta alimenta, por un lado, al depósito de inercia de 2000 litros del circuito de calefacción. En este caso, entrará en funcionamiento solo cuando la bomba de calor no llegue a cubrir las necesidades. Por otro lado, también alimentará al circuito primario de producción de ACS como sistema de apoyo al precalentamiento obtenido con la bomba de calor.

Así mismo, la calefacción instalada en el edificio utiliza un sistema de suelo radiante. Se trata de una red de tuberías embebidas en el pavimento por el que se hace circular un fluido caloportador a una temperatura de 30-50°C. Este sistema tiene como ventaja la utilización de un fluido a menor temperatura por lo que el sistema de generación de calor debería ser de menor consumo energético, como por ejemplo, las bombas de calor. Por otro lado, resulta en un confort térmico mayor ya que produce radiación calorífica uniforme en todas las direcciones.





Ilustración 16: Instalación de calefacción de suelo radiante

El sistema de regulación y control comanda los distintos elementos de control para atender las necesidades energéticas mediante un uso eficiente de la energía. Gestiona los siguientes elementos:

- La marcha o paro de la bomba de calor en función de la demanda.
- Entrada en funcionamiento de la caldera de gas para apoyo.
- El servomotor de la válvula de tres vías de precalentamiento de ACS a partir de energía geotérmica.
- El servomotor de la válvula de tres vías mezcladora proporcional del circuito de impulsión a calefacción.
- Activación de bombas de circulación de diferentes circuitos hidráulicos.

En función de la temperatura exterior se impulsará el agua de calefacción a una temperatura según la curva de calefacción que produzca la potencia mínima necesaria para hacer frente a las pérdidas. Cuando la temperatura medida en el depósito de inercia sea inferior a la temperatura de impulsión a calefacción calculada, se pone en marcha la bomba de calor hasta que la temperatura del depósito es mayor en 2ºC a la nominal. Cuando se registre un descenso de la temperatura en el depósito acumulador de ACS, se actúa sobre la válvula de tres vías para que el calor producido por la bomba de calor circule por el circuito primario de ACS del acumulador transfiriendo el calor al agua acumulada hasta que se alcance la temperatura de consigna.



6.2. Sistema de Generación Aerotérmico

Para la simulación del comportamiento del sistema, si contase con un sistema aerotérmico en lugar del geotérmico previamente descrito, se ha seleccionado una bomba de calor aire-agua de características similares que se instalaría sustituyendo la actual bomba de calor agua-agua. Asimismo, tampoco se instalarían en dicho supuesto las sondas geotérmicas ni el circuito de tierra. Sin embargo, el resto de elementos y sistemas que se han descrito anteriormente para el caso de la geotermia (circuito de demanda, caldera de condensación, calefacción de suelo radiante etc.) sí que se mantendrían por lo que también sería aplicable lo anteriormente dicho acerca de ellos para este supuesto.

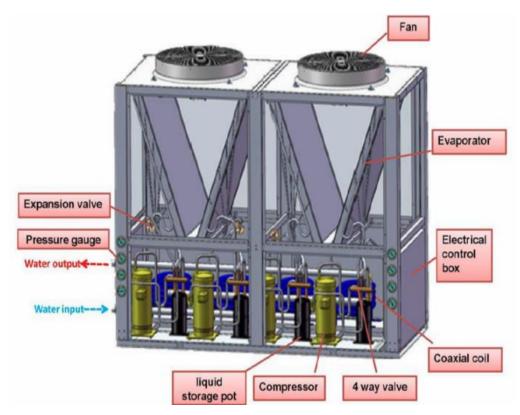


Ilustración 17: Bomba de calor aire-agua DERON DE-180W/D

La bomba de calor aerotérmica aire-agua seleccionada es la DE-180W/D del fabricante DERON con las características nominales que pueden verse en la tabla 5:

| Potencia térmica (kW) | Consumo de potencia (kW) | C.O.P. |
|-----------------------|--------------------------|--------|
| 74,5 | 18 | 4,1 |

Tabla 5: Características nominales bomba de calor agua-agua WRL200H



6.3. Sistema de Generación Dual Geotérmico-Aerotérmico

Por otro lado, la simulación del sistema en el caso de que contase con un sistema de bomba de calor dual aerotérmico-geotérmico se realizará combinando las anteriores bombas de calor utilizadas en la instalación. Dicha instalación sería similar a la descrita para el caso de la geotermia, pero contaría con una válvula de tres vías en la entrada del agua al condensador que seleccionaría la bomba de calor a utilizar en función de las condiciones climáticas del momento.

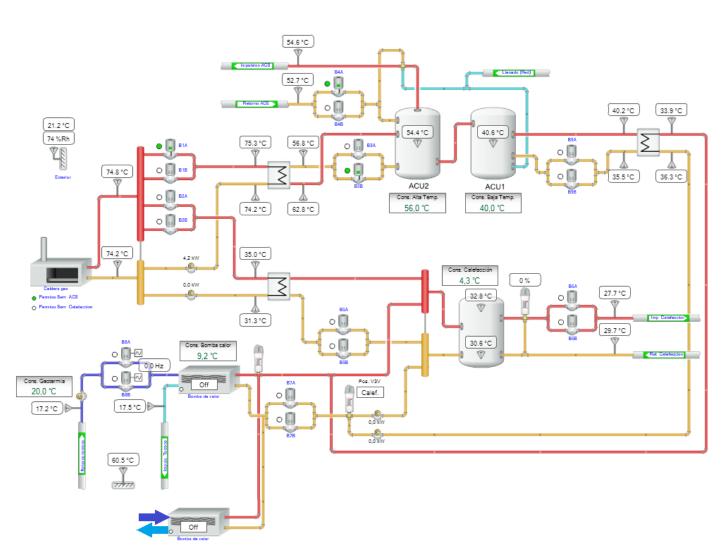


Ilustración 18: Circuito de la instalación con bomba de calor dual



METODOLOGÍA

1. Descripción de Tareas

En esta sección se describirán las diferentes tareas realizadas en el desarrollo del trabajo junto con la determinación de su duración. Las tareas que se han seguido son las siguientes:

PT1. Búsqueda de información (83 días)

En este primer grupo de tareas, se ha desarrollado una búsqueda y lectura de la bibliografía relacionada con el tema del trabajo para obtener conocimientos sobre ello y tomar las mejores decisiones en adelante. Contiene tres tareas:

T1.1. Bombas de calor

Se realizará una búsqueda y un estudio de la bibliografía sobre bombas de calor para un mejor entendimiento de su funcionamiento y las especificidades de los distintos tipos de bombas de calor existentes.

T1.2. Edificio existente

Se llevará a cabo un estudio del edificio existente en Durango sobre el que se basará el presente trabajo para un mejor entendimiento de los sistemas de calefacción y ACS existentes en él y su funcionamiento.

T1.3. Búsqueda de catálogos

Búsqueda de catálogos de bombas de calor aire-agua para extraer los datos necesarios de ellos para de esta forma poder simular la bomba de calor aerotérmica.

PT2. Formación (20 días)

En este apartado se llevará una formación en los aspectos necesarios para el desarrollo del trabajo de simulación.

T2.2. TRNSYS

Se recibirá una formación sobre el programa de simulación transitoria de sistemas TRNSYS que va a ser utilizado para la simulación de los sistemas de ACS y calefacción.

PT3. Desarrollo del trabajo (60 días)

Aquí se realizarán las tareas necesarias para el desarrollo del trabajo.

T3.1. Realización de los cálculos

Se llevarán a cabo las simulaciones para los tres supuestos a estudio en el programa TRNSYS o, en su defecto, a través de una hoja de Excel para extraer los datos de comportamiento de los sistemas del edificio a estudiar.



T3.2. Análisis de los resultados

Se analizarán los resultados obtenidos de las simulaciones y se trabajará con ellos para extraer conclusiones de este análisis.

PT4. Finalización (9 días)

Se llevarán a cabo las tareas necesarias para la correcta finalización del trabajo y el documento a entregar.

T4.1. Revisión

Con el objetivo de comprobar que se ha desarrollado el trabajo correctamente, se revisará en busca de fallos ortográficos o gramaticales y errores conceptuales o de cálculo.

PT5. Redacción (130 días)

Paralelamente al desarrollo del trabajo mediante la realización de las tareas previamente mencionadas se realizará la redacción del documento que va a entregarse cuidando gramática, ortografía, estructura y diseño de este.

2. Diagrama de Gantt

Con las tareas descritas en el anterior apartado se ha desarrollado el siguiente diagrama de Gantt. El diagrama se ha realizado suponiendo que se trabajan 3,8 horas diarias:

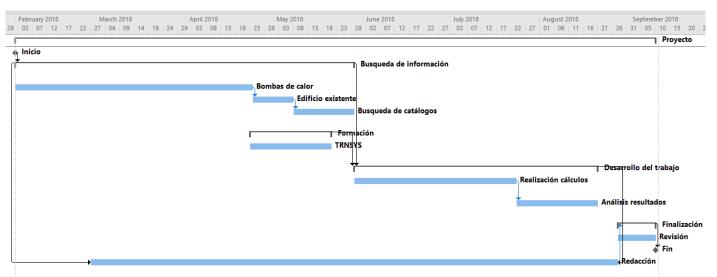


Diagrama 1: Diagrama de Gantt

La fecha de comienzo del trabajo se ha establecido el 1 de febrero de 2018 y la finalización el 10 de septiembre del mismo año.



3. Cálculos

Para la caracterización de las zonas climáticas de Euskadi en el desarrollo de las simulaciones se han utilizado los datos climatológicos anuales de tres lugares, uno de cada clima analizado. Concretamente se trata de Sondika para la caracterización del clima atlántico, Gasteiz para la zona de transición y Logroño para el clima mediterráneo interior. Este último, pese a no encontrarse dentro de la CAPV, se encuentra a poca distancia de la región de la Rioja Alavesa y el clima es prácticamente el mismo a dicha región.

Primeramente, se utilizará el software TRNSYS de simulación dinámica de comportamiento de sistemas para caracterizar los sistemas con bomba de calor geotérmica y aerotérmica en los distintos climas. El programa brindará al usuario las gráficas y archivos de Excel con datos que se le indiquen con los parámetros de las simulaciones realizadas. Seguidamente, se realizará la selección, hora por hora, de la bomba de calor a utilizar en cada instante para simular el comportamiento de la bomba de calor dual.

3.1. Geotermia

Para la simulación de la instalación de ACS y calefacción del edificio con la bomba de calor geotérmica se ha utilizado, tal como se ha mencionado previamente, el programa TRNSYS. Concretamente la disposición que puede verse en la ilustración 19.

En la simulación se ha caracterizado la caldera de condensación como dos calderas, una para el circuito de calefacción y otra para el de ACS, pese a que en la realidad se trata de una única caldera. Los datos de la temperatura del terreno que necesita el *type* o unidad de las sondas geotérmicas se obtiene de los datos climatológicos. Por otro lado, los datos de consumo ACS se obtienen a través de una distribución estándar para edificios residenciales y los de calefacción a partir de las características de los cerramientos. Se considera que del 15 de mayo al 15 de octubre la calefacción no se activa. Los datos de potencias de la bomba de calor agua-agua obtenidos del catálogo del fabricante también se han introducido en función de caudales y temperaturas del agua del circuito de tierra y de demanda. Se prioriza la producción de ACS por parte de la bomba de calor frente a la calefacción. En ambos circuitos se trabaja contra depósitos de inercia.

3.2. Aerotermia

Para la simulación del funcionamiento de la instalación con bomba de calor aerotérmica, se han sustituido los *types* correspondientes a la bomba de calor agua-agua y el circuito de tierra (con su bomba y sondas geotérmicas incluidas) por una bomba de calor aire-agua. De esta forma la simulación sería tal como vemos en la ilustración 20.



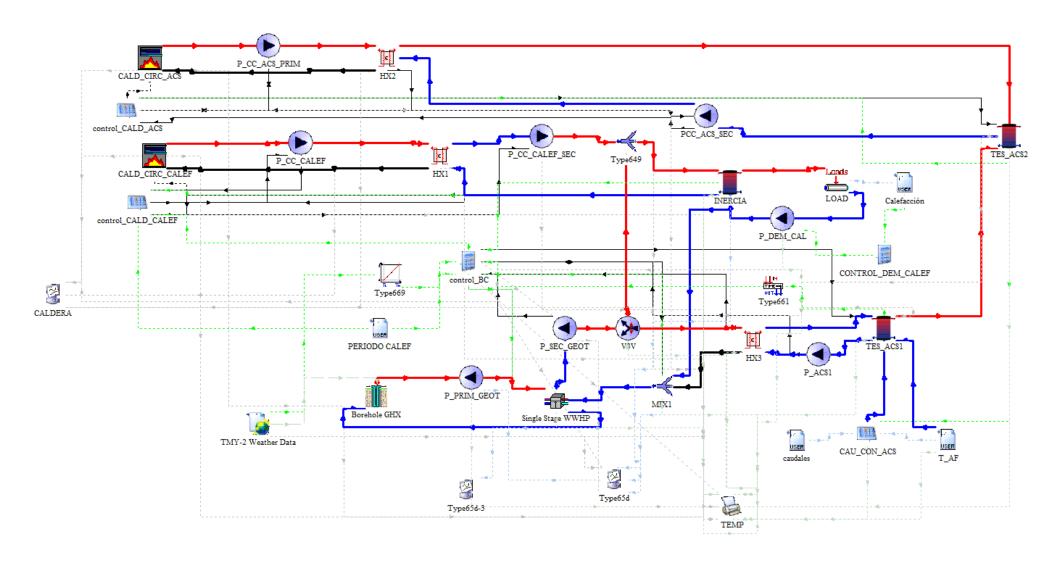


Ilustración 19: Simulación con bomba de calor geotérmica



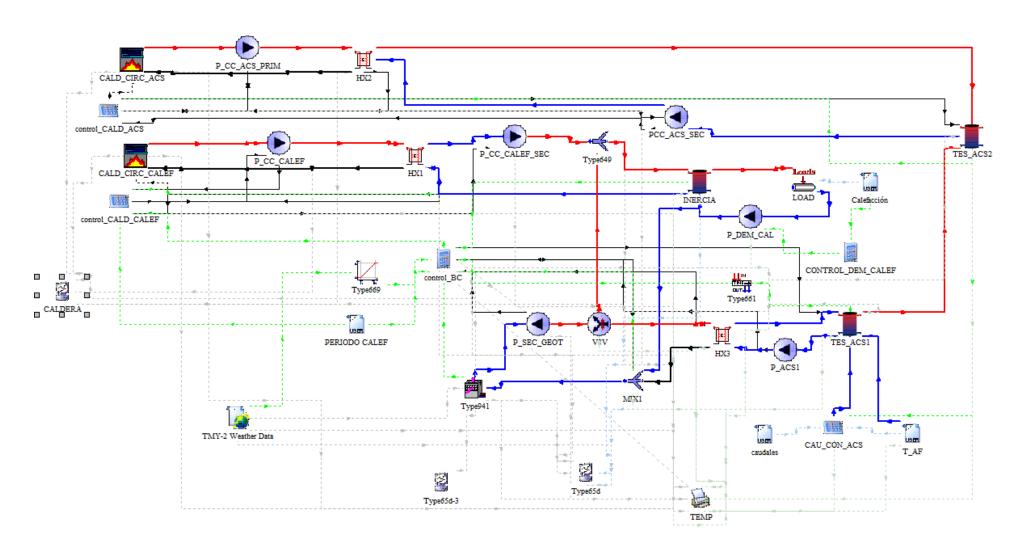


Ilustración 20: Simulación con bomba de calor aerotérmica



La estructura del sistema simulado es prácticamente la misma que en el caso geotérmico anteriormente analizado, con excepción de la bomba de calor aire-agua, cuyos datos de potencias extraídos del catálogo del fabricante se han introducido en función de las temperaturas de entrada de aire y agua al condensador y evaporador respectivamente de la bomba de calor.

3.3. **Dual**

Finalmente, para la caracterización del sistema dual, se han utilizado los datos de las anteriores dos simulaciones, seleccionando en cada momento el funcionamiento de la bomba de calor más adecuada para las condiciones que se den. Por lo tanto, se ha seleccionado un sistema de control que no trabaja con hibridación de ambas bombas de calor, sino que selecciona en cada instante cuál de las dos debe funcionar. Esta selección se ha realizado bajo dos criterios: primeramente, se ha realizado bajo criterios energéticos priorizando el ahorro de gas natural consumido por la caldera, mientras que en la segunda selección realizada se han utilizado criterios exclusivamente económicos. La selección según criterios económicos se ha realizado con los siguientes precios:

| | Electricidad | Gas Natural |
|--------|--------------|-------------|
| Precio | 13 cts€/kWh | 5 cts€/kWh |

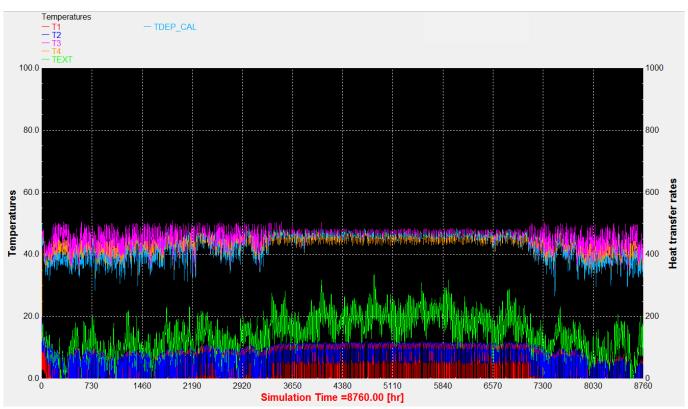
Tabla 6: Precios electricidad y gas natural

4. Descripción de los Resultados

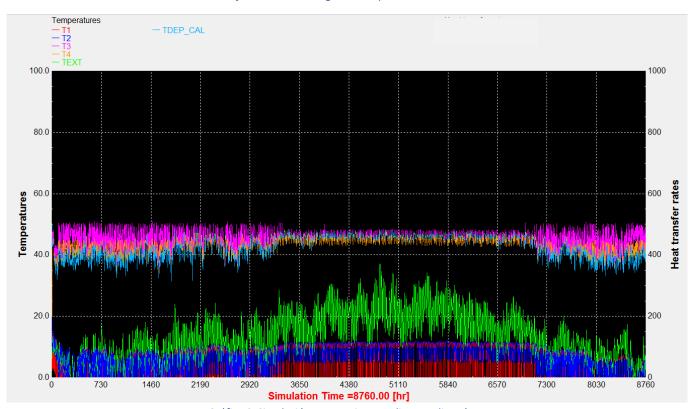
En este apartado se describirán los resultados de las simulaciones realizadas con el programa TRNSYS, así como de la caracterización de la bomba de calor dual en excel a partir de la selección en cada instante de la bomba de calor que debe trabajar. De las simulaciones de TRNSYS se han obtenido, además de gráficas que genera el programa, unas tablas de Excel con datos horarios de temperaturas y transferencias de energía, de las cuales se comentarán las más relevantes para el estudio realizado.

A partir de las simulaciones realizadas en TRNSYS con los sistemas de generación geotérmico y aerotérmico para los climas atlántico, mediterráneo y de transición, se han obtenido las siguientes seis gráficas de las temperaturas de diferentes puntos del sistema a lo largo del año simulado:



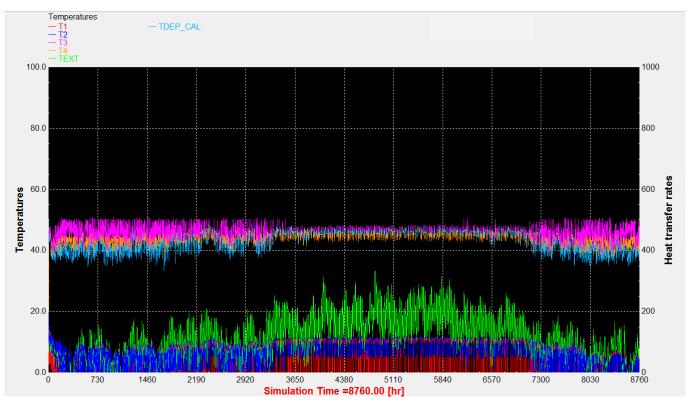


Gráfica 1: Simulación geotermia para clima atlántico

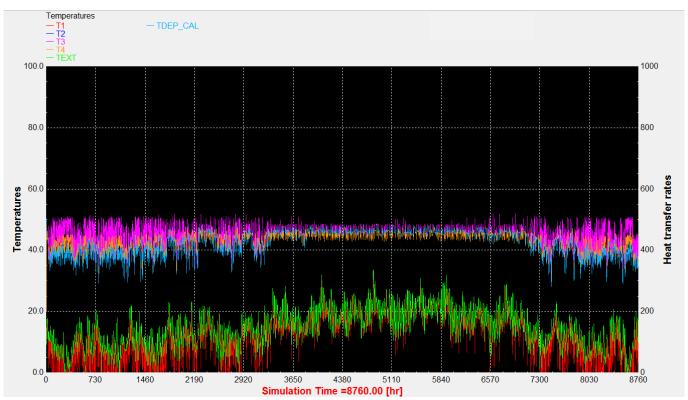


Gráfica 2: Simulación geotermia para clima mediterráneo



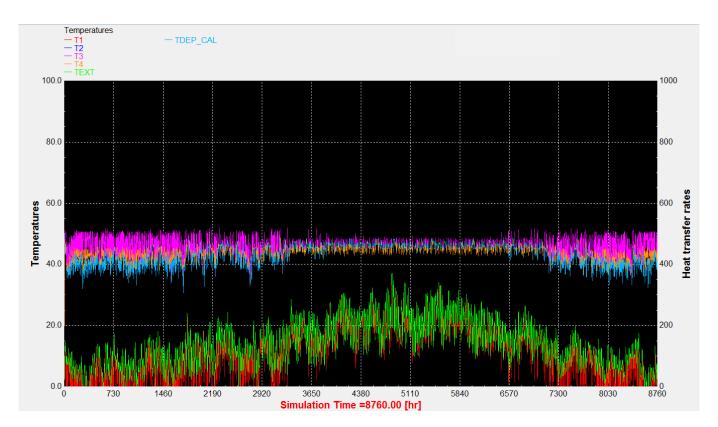


Gráfica 3: Simulación geotermia para clima de transición

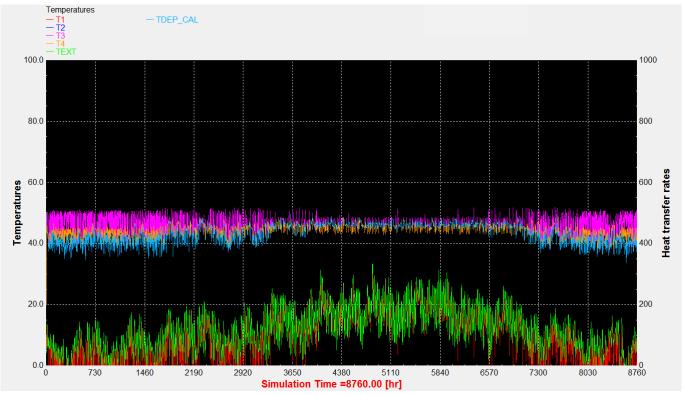


Gráfica 4: Simulación aerotermia para clima atlántico





Gráfica 5: Simulación aerotermia para clima mediterráneo



Gráfica 6: Simulación aerotermia para clima de transición

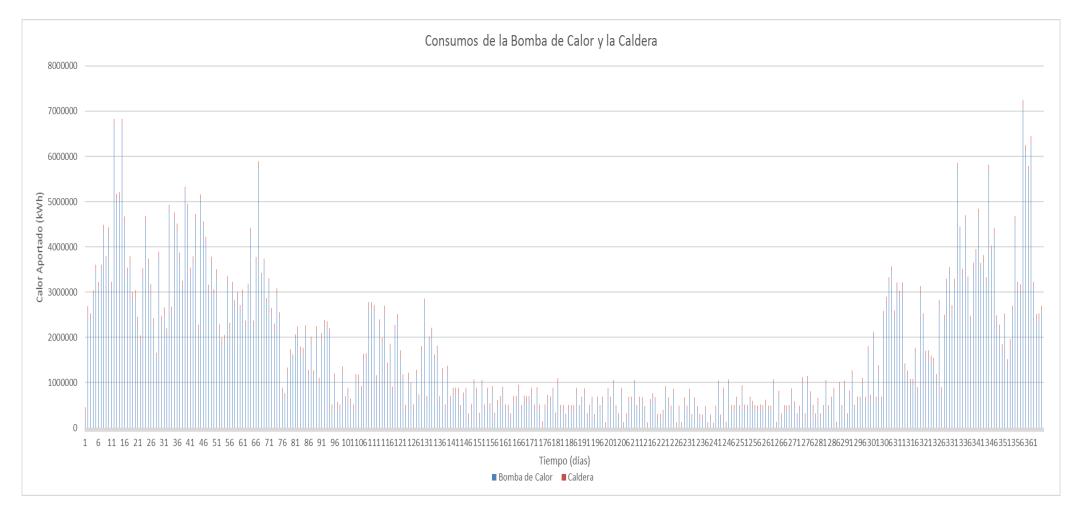


Si se analizan las gráficas, lo primero que se comprueba es cómo la temperatura exterior (TEXT, en verde) es mucho más variable tanto en las distintas épocas del año como entre día y noche, lo cual es consecuente con las características de dichos climas. Por otro lado, si prestamos atención a las temperaturas T1 y T2 (temperatura de salida y entrada respectivamente del fluido del circuito de tierra en el caso de la bomba geotérmica y del aire en el caso de la aerotérmica) se comprueba que lógicamente son mucho más dependientes de la temperatura exterior en el caso de la aerotérmica, puesto que en esta bomba de calor es directamente el aire exterior el que transmite calor al evaporador. En el caso de la bomba de calor geotérmica no se aprecian diferencias sustanciales en dichas temperaturas para los diferentes climas, lo cual es esperable puesto que la temperatura del terreno a la profundidad de las sondas geotérmicas es muy estable y sufre pocas variaciones en función de la temperatura exterior.

En cuanto a las temperaturas del circuito de demanda, esto es T3 (salida del condensador), T4 (entrada del condensador) y TDEP_CAL (temperatura del depósito de calefacción), también se pueden extraer ciertas conclusiones. La más palpable es la variabilidad de la temperatura TDEP_CAL en los meses de invierno mientras que en los de verano se mantiene bastante estable. Esto ocurre para ambos tipos de bomba de calor y todos los climas y es debido a que en los meses más calurosos la calefacción no está activa, causando que no haya extracción de agua caliente del depósito de inercia y, por lo tanto, que dicha temperatura no caiga, al contrario de lo que ocurre en los meses más fríos en los que la calefacción sí que está activa. Por otro lado, aunque con variaciones, las temperaturas T3 y T4 se mantienen relativamente estables dentro de unos márgenes puesto que son dependientes del funcionamiento de la bomba de calor, y por lo tanto de las condiciones climáticas, sobre todo en el caso de la aerotermia. T4 tiene menor variabilidad debido a la influencia del depósito de inercia. La variabilidad de estas tres temperaturas se acentúa sobre todo en el caso del clima atlántico, probablemente a causa de que la bomba de calor trabaje fuera de su punto óptimo por las condiciones meteorológicas de la zona.

Por otro lado, en los archivos Excel generados a partir de las simulaciones, se obtienen los datos energéticos del sistema hora a hora. En la gráfica situada a continuación podemos apreciar los aportes diarios tanto de la bomba de calor como de la caldera de condensación para el caso del sistema aerotérmico en el clima atlántico. El resto de los casos presenta un perfil similar por lo que no se han incluido aquí:





Gráfica 7: Aportes diarios de la bomba de calor aerotérmica y caldera en el clima atlántico

Partiendo de los datos horarios obtenidos y sumando las energías consumidas y aportadas por cada elemento (bomba de calor y caldera) se han obtenido los datos anuales. En las siguientes tablas pueden apreciarse estos datos energéticos anuales para cada caso estudiado a través del programa TRNSYS:

| | | BOMBA DE CALOR | | | | | | |
|------------|--------------|------------------|----------------|------------|--------------|-------------|-------------|--------------|
| | | Qsource (kWh) | Qload (kWh) | E (kWh) | COP medio | tcal (h) | tACS (h) | t tot (h) |
| nia | Atlántico | 126701 | 172239 | 45538 | 3,78 | 1035 | 2095 | 2870 |
| Geotermia | Transición | 123694 | 167981 | 44288 | 3,79 | 1410 | 1849 | 2837 |
| Gec | Mediterráneo | 125602 | 170646 | 45044 | 3,79 | 1270 | 1941 | 2846 |
| mia | Atlántico | 129666 | 166480 | 40358 | 4,13 | 827 | 1948 | 2569 |
| Aerotermia | Transición | 118860 | 151349 | 35619 | 4,25 | 1018 | 1652 | 2433 |
| Aer | Mediterráneo | 125337 | 159924 | 37918 | 4,22 | 971 | 1732 | 2478 |

Tabla 7: Datos energéticos de las bombas de calor aerotérmica y geotérmica

Siendo Q_{source} el calor absorbido en el evaporador; Q_{load} el calor descargado por el condensador; E la energía eléctrica empleada por la bomba de calor; COP medio el cociente entre Q_{load} y E; t_{cal} el número de horas en las que la bomba de calor trabaja para calefactar; t_{ACS} el tiempo que trabaja para generación de ACS y t_{tot} el número total de horas trabajadas por parte de la bomba de calor.

| | | | | CALDE | RA | | |
|------------|--------------|---------------|---------------|---------------|-------------|-------------|--------------|
| | | Qcal (kWh) | QACS (kWh) | Qtot (kWh) | tcal (h) | tacs (h) | t tot (h) |
| nia | Atlántico | 471 | 15075 | 15546 | 11 | 2548 | 2548 |
| Geotermia | Transición | 44 | 14663 | 14706 | 1 | 8761 | 8761 |
| Gec | Mediterráneo | 175 | 14847 | 15022 | 4 | 8761 | 8761 |
| mia | Atlántico | 0 | 14800 | 14800 | 0 | 8761 | 8761 |
| Aerotermia | Transición | 0 | 14336 | 14336 | 0 | 8761 | 8761 |
| Aer | Mediterráneo | 180 | 14484 | 14664 | 4 | 8761 | 8761 |

Tabla 8: Datos energéticos de la caldera para bombas de calor aerotérmica y geotérmica

 Q_{Cal} , Q_{ACS} y Q_{tot} son la energía de gas natural consumida por la caldera en calefacción, ACS y en total respectivamente.

Finalmente, si traducimos a términos monetarios los consumos de energía eléctrica y gas natural utilizando los precios establecidos en la tabla 6, conseguimos los gastos de operación de las bombas de calor aerotérmica y geotérmica los cuales resultan en:



| | | Bomba de Calor | Caldera | TOTAL |
|-------------------|--------------|-------------------|---------|------------|
| nia | Atlántico | 5.919,98€ | 777,31€ | 6.697,29€ |
| Geotermia | Transición | 5.757,38€ | 735,31€ | 6.492,69€ |
| ge Ge | Mediterráneo | 5.855,66€ | 751,08€ | 6.606,75 € |
| mia | Atlántico | 5.246,48 € | 739,99€ | 5.986,47€ |
| Aerotermia | Transición | 4.630,46€ | 716,81€ | 5.347,27€ |
| Aer | Mediterráneo | 4.929,38 € | 733,20€ | 5.662,57€ |

Tabla 9: Costes de operación de las bombas de calor aerotérmica y geotérmica

Los costes totales de operación del sistema varían entre los 6.700€ para el geotérmico en clima atlántico y los 5.300€ del aerotérmico del clima de transición. En todos los casos es la alternativa más económica el sistema con bomba de calor aerotérmica. Por otro lado, los costes de la caldera y la cantidad de gas natural consumida no varían demasiado de un caso a otro, pero se comprueba que en muy pocas ocasiones trabaja para dar apoyo al sistema de calefacción. En cuanto a la bomba de calor, se ve que el COP medio es alrededor de 4,2 en el caso de la aerotérmica mientras en la geotérmica se sitúa en torno al 3,7. Los costes de operación también son inferiores en los casos de aerotermia y trabaja más en todos los casos para precalentar agua para ACS que para calefactar.

Finalmente, para la bomba de calor dual, se han obtenido los siguientes resultados seleccionando en cada hora del año la bomba de calor a utilizar a partir de los datos de las simulaciones anteriores. A la selección realizada según criterios de ahorro de gas natural en la caldera se le ha denominado "Dual Energía". Por otro lado, a la selección a partir de criterios de ahorro económico se le ha llamado "Dual Coste":

| | | | E | BOMBA DEC | CALOR | | | CALDERA |
|----------------------|--------------|------------------|----------------|-----------|--------------|-------------|--------------|---------------|
| | | Qsource (kWh) | Qload (kWh) | E (kWh) | COP medio | tgeo (h) | taero (h) | Qtot (kWh) |
| <u>, a</u> | Atlántico | 94146 | 122947 | 30279 | 4,06 | 4075 | 4686 | 14067 |
| Dual energía | Transición | 88269 | 114874 | 27945 | 4,11 | 3787 | 4974 | 13451 |
| | Mediterráneo | 90841 | 117770 | 28430 | 4,14 | 3703 | 5058 | 13621 |
| _ a | Atlántico | 90769 | 114228 | 25504 | 4,48 | 3600 | 5160 | 14197 |
| Dual coste | Transición | 81604 | 102527 | 22795 | 4,50 | 3308 | 5452 | 13637 |
| | Mediterráneo | 85477 | 107208 | 23662 | 4,53 | 3332 | 5428 | 13783 |

Tabla 10: Datos energéticos del sistema dual

Donde t_{geo} y t_{aero} son el número de horas que trabajan las bombas de calor geotérmica y aerotérmica respectivamente.



Traduciendo dichos datos energéticos a costes de operación con los precios de la tabla 6:

| | | Bomba de Calor | Caldera | TOTAL |
|------------|--------------|-------------------|---------|------------|
| energía | Atlántico | 3.936,32€ | 703,36€ | 4.639,68€ |
| | Transición | 3.632,79€ | 672,53€ | 4.305,32 € |
| Dual | Mediterráneo | 3.695,96€ | 681,05€ | 4.377,01€ |
| ste | Atlántico | 3.315,48 € | 709,83€ | 4.025,31 € |
| Dual coste | Transición | 2.963,40€ | 681,83€ | 3.645,23 € |
| DO | Mediterráneo | 3.076,09€ | 689,15€ | 3.765,25€ |

Tabla 11: Datos económicos del sistema dual

Lo más destacable de estos datos en comparación con los de los sistemas aerotérmico y geotérmico es el ahorro que se consigue en la operación, de alrededor de 2.000€ para todos los casos. Se trata de un ahorro anual considerable que habrá que estudiar si compensa la mayor inversión inicial que supone la instalación del sistema dual. También desciende en comparación la energía eléctrica consumida por las bombas de calor y el gas natural combustionado en la caldera. Los COP medios del sistema también son mayores en general. En cuanto a las horas de operación de cada bomba de calor, son bastante parejas, siendo la aerotérmica la más utilizada y en mayor medida cuánto más nos desplazamos hacia el clima mediterráneo.

En general se aprecia claramente que, cualquiera que sea el sistema, donde mejor trabaja será en el clima de transición. Además, en todas las zonas climatológicas de la CAPV la aerotermia parece ofrecer mejores prestaciones que la geotermia pese a que su punto de operación es más variable al ser dependiente de las condiciones meteorológicas. Por último, con el sistema dual se consiguen considerables ahorros en los consumos, que a su vez revierten en un ahorro económico.



ASPECTOS ECONÓMICOS

1. Análisis de Rentabilidad

En el presente título se expondrán los costes de instalación y operación de las diferentes alternativas analizadas para proveer de calefacción y ACS el edificio residencial estudiado. Para ello se utilizarán tanto los datos usados de las simulaciones realizadas como otros obtenidos de la documentación utilizada para desarrollar este trabajo. Por otra parte, no se tendrán en cuenta los gastos de instalación de la caldera de apoyo, circuito de demanda y suelo radiante puesto que son elementos comunes a todos los casos estudiados y por lo tanto sus amortizaciones no cambiarán de un caso a otro.

En la siguiente tabla se resumen los gastos de operación para un año de las alternativas y climas analizados anteriormente:

| | Geotermia | Aerotermia | Dual (Energía) | Dual (Coste) |
|--------------|------------|------------|----------------|--------------|
| Atlántico | 6.697,29 € | 5.986,47 € | 4.639,68 € | 4.025,31€ |
| Transición | 6.492,69 € | 5.347,27 € | 4.305,32 € | 3.645,23 € |
| Mediterráneo | 6.606,75 € | 5.662,57€ | 4.377,01 € | 3.765,25 € |

Tabla 12: Costes de operación anuales de los sistemas y climas analizados

En cuanto a los costes de instalación, podemos considerar los siguientes (U.S. Department of Energy, 2011): 2.500\$/RT para la bomba de calor geotérmica y 4.000\$/3RT para el sistema aerotérmico. Si dimensionamos y cambiamos las unidades de estos datos:

Bomba de calor geotérmica:

$$2.500 \frac{\$}{RT} \times \frac{1RT}{3.52kW} \times 68kW \times \frac{1}{1,2} = 40.246,21$$

Bomba de calor aerotérmica:

$$\frac{4.000\$}{3RT} \times \frac{1RT}{3,52kW} \times 74,5kW \times \frac{1}{1,2} = 23.516,41$$

Estas instalaciones suelen tener una vida útil de 20-25 años en el caso de la geotermia y 15-20 años en el caso de la aerotermia (Office of Energy Efficiency, 2004). Teniendo estos datos en consideración, podemos calcular las amortizaciones de las instalaciones. Para el caso de la instalación dual se considerará para cada bomba de calor su respectiva vida útil y un coste de instalación igual a la suma de los costes de bomba de calor geotérmica y la aerotérmica, esto es, 63.762,62€. De esta manera el coste unitario del sistema dual resultaría en 3.132,51€.:



| Instalación | Precio | Amortización | Coste Unitario |
|-------------|------------|---|----------------|
| Geotérmica | 40.246,21€ | 22,5 años | 1.788,72€/año |
| Aerotérmica | 23.516,4€ | 17,5 años | 1.343,79€/año |
| Dual | 63.762,62€ | 22,5 años (geotérmica) 17,5 años (aerotérmica) | 3.132,51€/año |

Tabla 13: Costes unitarios de las inversiones en instalación

Por lo tanto, los presupuestos totales anuales, sumando costes unitarios de las inversiones de instalación y los gastos de operación, resultarían en:

| | Geotermia | Aerotermia | Dual (Energía) | Dual (Coste) |
|--------------|------------|------------|----------------|--------------|
| Atlántico | 8.486,01 € | 7.330,26€ | 7.772,19€ | 7.157,82 € |
| Transición | 8.281,41 € | 6.691,06€ | 7.437,83 € | 6.777,74 € |
| Mediterráneo | 8.395,47 € | 7.006,36 € | 7.509,52 € | 6.897,76€ |

Tabla 14: Presupuestos totales anuales por sistemas y climas

De la tabla 13 sobre los costes unitarios anuales de las diferentes alternativas analizadas, se desprende que, para todas las zonas climáticas tomadas en cuenta, el sistema aerotérmico y el dual con control en función del coste de generación son los que menor coste anual suponen. En el caso de las zonas climáticas atlántica y mediterránea, es la dual la que ofrece mejor rendimiento económico, mientras que para la zona de transición la aerotermia sale ganando.

En todo caso, la diferencia en todas ellas se sitúa en torno a los 100€, con lo que una mínima variación de los precios de instalación, precios de electricidad o gas natural, vida útil de las instalaciones o climatología local podría ser que decantasen la balanza hacia el lado contrario. Por otro lado, la inversión inicial es considerablemente más alta en el caso del sistema dual comparado con el aerotérmico, prácticamente el triple, por lo que habría que valorar si en el momento de la instalación se dispone del capital necesario para acometer dicha obra.

En cambio, lo que queda patente con estos datos es que el control en base al ahorro de combustible de la caldera de la instalación dual, si bien resulta en unas menores emisiones de gases contaminantes, revierte negativamente en el bolsillo del usuario en comparación con el control en base al precio de producción del calor. También se comprueba que la geotermia es el sistema menos rentable de los analizados, por lo menos para las condiciones ambientales de la CAPV.

Finalmente, en cuanto a los climas, se comprueba que la zona climática de transición (Llanada alavesa y alrededores) es la que mejores resultados y costes de operación más bajos ofrece, seguido de la zona mediterránea y finamente la atlántica.



2. Presupuesto Ejecutado

En este apartado se detallará el presupuesto ejecutado correspondiente a la realización del presente trabajo sobre la viabilidad de la bomba de calor dual aerotérmica-geotérmica para las condiciones climáticas de la CAPV. Los costes se han clasificado en medios materiales y medios humanos. Todos los medios aquí reflejados son necesarios para el correcto desarrollo del trabajo.

Los medios materiales se han dividido en medios hardware, medios software y medios fungibles. Los medios humanos los forman los componentes del grupo de trabajo y se ocupan de la mano de obra y los conocimientos.

Los medios materiales utilizados son los siguientes:

- Medios Hardware: Ordenador
- Medios Software: Sistema operativo Windows 10, paquete ofimático Microsoft Office 2016 y software TRNSYS v18
- Medios Fungibles: Material de oficina

En la siguiente tabla se muestran los costes de los materiales amortizables:

| Código | Material | Precio | Amortización | Coste Unitario |
|--------|--|---------|--------------|----------------|
| M1 | Ordenador | 685,02€ | 2 años | 28,54€/mes |
| M2 | Sistema operativo Windows 10 | 145€ | 2 años | 6,04€/mes |
| M3 | Paquete ofimático Microsoft Office 2016 | 99€ | 2 años | 4,13€/mes |
| M4 | Software TRNSYS v18 | 3.905€ | 5 años | 65,08€/mes |

Tabla 15: Costes unitarios de los materiales amortizables

Por otro lado, en la siguiente tabla puede observarse el gasto en bienes fungibles:

| Código | Material | Precio |
|--------|---------------------|--------|
| M7 | Material de oficina | 190€ |

Tabla 16: Gasto en bienes fungibles

Por lo tanto, el presupuesto de todos los materiales, teniendo en cuenta bien los amortizables como los que no lo son es el de la siguiente tabla:

| Material | Código | Tiempo de uso | Coste Unitario | Cuantía |
|--------------|--------|---------------|-------------------|----------|
| | M1 | 8 meses | 28,54€/mes | 228,32€ |
| | M2 | 8 meses | 6,04€/mes | 48,32€ |
| Amortizables | M3 | 8 meses | 4,13€/mes | 33,04€ |
| | M4 | 8 meses | 65,08€/mes | 520,64€ |
| | | | TOTAL amortizable | 830,32€ |
| Europikla a | M7 | | 190€ | 190€ |
| Fungibles | | | TOTAL fungible | 190€ |
| | | | TOTAL | 1020,32€ |

Tabla 17: Coste de los medios materiales

Los integrantes del grupo de trabajo y su precio horario aparecen a continuación:

| Código | Nombre | Cargo | Coste |
|--------|---------------------|----------------------|-------|
| P1 | Iván Flores | Director del trabajo | 60€/h |
| P2 | Jon Fdez. de Gamboa | Técnico | 20€/h |

Tabla 18: Grupo de trabajo

El director del trabajo es doctor en ingeniería, con experiencia en dirección de proyectos. Su cometido es supervisar el trabajo verificando el cumplimiento de plazos y procedimientos. Por otro lado, el técnico debe llevar a cabo dichos procedimientos, buscando soluciones a los problemas que se le presenten en el transcurso, desarrollando el trabajo lo mejor posible.

En la esta tabla se detalla el presupuesto de los medios humanos, en función del tiempo dedicado por cada miembro del grupo a las diferentes tareas:

| Tarea | Horas P1 | Precio P1 | Horas P2 | Precio P2 |
|-------|----------|-----------|----------|-----------|
| PT1 | 3h | 180€ | 185h | 3.700€ |
| T1.1 | 0h | 0€ | 150h | 3.000€ |
| T1.2 | 2h | 120€ | 15h | 300€ |
| T1.3 | 1h | 60€ | 20h | 400€ |
| PT2 | 10h | 600€ | 30h | 600€ |
| T2.1 | 10h | 600€ | 30h | 600€ |
| РТ3 | 12h | 720€ | 120h | 2.400€ |
| T3.1 | 5h | 300€ | 80h | 1.600€ |
| T3.2 | 7h | 420€ | 40h | 800€ |
| PT4 | 5h | 300€ | 30h | 600€ |





| T4.1 | 5h | 300€ | 30h | 600€ |
|-------|-----|--------|-------|---------|
| PT5 | 0h | 0€ | 235h | 4.700€ |
| TOTAL | 30h | 1.800€ | 600 | 12.000€ |
| | | | TOTAL | 13.800€ |

Tabla 19: Presupuesto ejecutado de medios humanos según tareas

Finalmente, el presupuesto global del trabajo resultaría en:

| Concepto | Precio Total |
|-------------------|--------------|
| Medios Humanos | 13.800€ |
| Medios Materiales | 1.020,32€ |
| TOTAL | 14.820,32€ |

Tabla 20: Resumen del presupuesto ejecutado



CONCLUSIONES

Después de realizar las simulaciones correspondientes y los cálculos con los datos conseguidos de ellas, se pueden extraer ciertas conclusiones sobre los sistemas analizados. Por un lado, es visible que el sistema que menor consumo energético y gasto económico produce es el sistema dual; cualquiera que sea el parámetro de control que se establezca. Mientras que el control por ahorro de gas natural ofrece un menor gasto de dicho combustible, el control por coste ofrece menor gasto energético y un menor coste operacional del sistema. Además, este segundo criterio de control ofrece el COP medio más elevado de todos los estudiados, esto es, el sistema dual con control por coste sería el más eficiente de media a lo largo del año de todos los estudiados.

Todo lo anterior es independiente de la zona climática en la que se encuentren instalados. Si reparamos a este aspecto, la zona en la que cualquier bomba de calor mejores prestaciones ofrece y menores costes operativos supone es la zona climática de transición. Esto puede deberse a las temperaturas que se dan, mayores que en el clima atlántico en torno a los meses de verano y no tan bajas como en el clima mediterráneo interior que se dan en invierno. Y es que recordemos que, según la siguiente fórmula, del coeficiente de trabajo máximo (el correspondiente al ciclo de Carnot de refrigeración), cuanto mayor es la temperatura del foco frío mayor será el coeficiente de rendimiento:

$$COP_{max} = \frac{T_H}{T_H - T_C}$$

Este factor tiene mayor incidencia en el caso de la aerotermia ya que la temperatura del foco frío sería la temperatura ambiente, la cual es mucho más variable que la temperatura de la corteza terrestre para el caso de la geotermia.

Pero además de los consumos y costes asociados a cada sistema, también hay que tener en cuenta el coste de la instalación. Este resulta mayor para el caso de la geotermia que para el de la aerotermia, casi el doble; mientras que el coste de instalación del sistema dual se ha considerado la suma de los anteriores. Si tenemos en cuenta, además de los gastos de operación, la amortización de los sistemas a lo largo de su vida útil, el sistema aerotérmico y el dual se equilibran bastante desmarcándose del sistema geotérmico que se destapa como el menos rentable, al menos para los climas considerados en el presente trabajo.

En la tabla 13 puede observarse como para los climas atlántico y mediterráneo el sistema más rentable es el aerotérmico mientras que para el clima de transición se trata del dual. De todas formas, las diferencias de ambos sistemas en cualquiera de las zonas climáticas se sitúan en torno a los 100€ con lo que una mínima variación de los precios de instalación, precios de electricidad o gas natural, vida útil de las instalaciones o climatología local podría ser que decantasen la balanza hacia el lado contrario. Por otro lado, la inversión inicial es considerablemente más alta en el caso del sistema dual comparado con el aerotérmico, prácticamente el triple, por lo que habría que valorar si en el momento de la instalación se dispusiese del capital necesario para acometer dicha obra.



En definitiva, parece claro que la climatología de la CAPV se presenta más idónea para los sistemas aerotérmicos o duales que para los geotérmicos. Mientras que el dual ofrecería un ahorro en los gastos de operación, el aerotérmico supondría una inversión inicial mucho menor. De todas formas, dado la mínima diferencia presupuestaria entre ambas tecnologías, en la actualidad, quizás no merezca la pena realizar un desembolso tan grande para instalar un sistema dual, aunque si el precio de la instalación se redujera o la vida útil se viera prolongada puede que en un futuro sí que lo mereciera. Por último, y atendiendo a los datos recabados, cabe afirmar que la zona de la Llanada Alavesa, Valles Occidentales, Treviño y Montaña Alavesa (clima de transición) sería la que más se beneficiaría de la tecnología de la bomba de calor, seguida de la Rioja Alavesa (clima mediterráneo).



BIBLIOGRAFÍA

Aermec (2010). WRL-H 180/650. (Verona). Recuperado el 18/02/2018 de https://planetaklimata.com.ua/instr/Aermec/Aermec WRL 180H-650H_Technical_Manual_Eng.pdf

Ching, F.D.K.; Saphiro I.M. (2014). Green building illustrated. Hoboken (New Jersey): Wiley.

Deron. *Air to water catalogue*. Recuperado el 02/03/2018 de http://heatpumpindonesia.com/wp-content/uploads/2013/12/Deron-air-to-water-catalogue.pdf

Dimplex (Noviembre 2008). *Manual de dimensionamiento, calentar y refrigerar con bombas de calor*. Dimplex. Recuperado el 11/05/2018 de

http://www.dimplex.de/fileadmin/dimplex/downloads/planungshandbuecher/es/dimplex_phb_kue hlen es 122008.pdf

Energy Efficiency & Renewable Energy (Septiembre 2013). *Measured performance of a low temperature air source heat pump*. U.S. Department of Energy. Recuperado el 20/03/2018 de https://www1.eere.energy.gov/buildings/publications/pdfs/building_america/low_temp_air_source_heat_pump.pdf

Euskalmet. *Clasificación de Territorios Climáticos*. Recuperado el 05/05/2018 http://www.euskalmet.euskadi.eus/s07-5921/es/contenidos/informacion/cla_clasificacion/es_7264/es_clasificacion.html

Fahlén, P. (October 2012). Capacity control of heat pumps. REHVA Journal. p. 28-31

Fernández Salgado, J.M. (2011). Eficiencia energética en los edificios. Madrid: AMV.

Karlsson F. (2007). *Capacity control of residential heat pump heating systems*. Göteborg: Building services engineering, Department of energy and environment, Chalmers university of technology.



Moran, M.J.; Saphiro, H.N. (1999). Fundamentos de termodinámica técnica. Barcelona: Reverté.

Office of Energy Efficiency (2004). *Natural Resources Canada*. Heating and cooling with a heat pump. Recuperado el 15/02/2018 de

https://www.nrcan.gc.ca/sites/oee.nrcan.gc.ca/files/pdf/publications/infosource/pub/home/heating -heat-pump/booklet.pdf

Ruiz Ayesta, I. *Instalación de calefacción y producción de ACS centralizada en edificio de 26 viviendas de protección oficial en Durango*. Sondika: Bilbao Energy SolutionTrends.

Turner, L.W. (1979). Energy fact sheet: heat pumps for residential heating and cooling: some questions and answers. Lexington (Kentucky): AgriculturalEngineering Series, University of Kentucky.

Tu Climatización Online (1 de febrero de 2017). Aerotermia – Todo lo que necesitas saber, en *Tu Climatización Online*. Recuperado el 20/03/2018 de https://tuclimatizaciononline.es/blog/que-es-la-aerotermia/

U.S. Department of Energy (Febrero 2011). *Energy Efficiency & Renewable Energy*. Guide to geothermal heat pumps. Recuperado el 27/04/2018 de https://www.energy.gov/sites/prod/files/guide to geothermal heat pumps.pdf



ANEXOS

Anexo I: Catálogo de la Bomba de Calor Geotérmica AERMEC WRL200H

En el presenta anexo se presentan los aspectos más relevantes que se muestran en el catálogo de la bomba de calor geotérmica agua-agua AERMEC WRL200H, la cual se ha utilizado para la simulación del sistema de generación geotérmico así como la parte geotérmica de la dual.





HEATING

| WRL-H | VERSION | U.M. | 180H | 200H | 300H | 400H | 500H | 550H | 600H | 650H |
|----------------------------------|---------|------|------|-------|-------|-------|-------|-------|-------|-------|
| HEATING MODE 10/* - 40/45°C "FAN | COILS" | | | | | | | | | |
| Heating capacity | ۰ | kW | 52.6 | 70.4 | 76.0 | 93.0 | 105.4 | 143.2 | 163.7 | 183.1 |
| Total input power | 0 | kW | 12.6 | 17.2 | 18.5 | 21.4 | 23.5 | 32.0 | 36.3 | 41.5 |
| Total input current | ۰ | Α | 23 | 29 | 31 | 37 | 41 | 57 | 65 | 75 |
| Condenser water flow rate | ۰ | l/h | 9050 | 12100 | 13070 | 16000 | 18130 | 24620 | 28160 | 31490 |
| Condenser pressure drops | ۰ | kPa | 28 | 48 | 48 | 70 | 29 | 52 | 54 | 67 |
| Evaparator water consumption | ۰ | l/h | 9360 | 12450 | 13580 | 16400 | 19030 | 24750 | 28760 | 32370 |
| Evaparator pressure drops | ۰ | kPa | 31 | 52 | 51 | 74 | 34 | 56 | 57 | 71 |
| C.O.P. | ٥ | - | 4.16 | 4.09 | 4.10 | 4.35 | 4.48 | 4.47 | 4.51 | 4.42 |

COOLING

| WRL-H | VERSION | U.M. | 180H | 200H | 300H | 400H | 500H | 550H | 600H | 650H |
|---------------------------------|----------|------|------|-------|-------|-------|-------|-------|-------|-------|
| COOUNG MODE 12/7 - 30/35°C "FAN | I COILS" | | | | | | | | | |
| Cooling capacity | ٥ | kW | 44.8 | 59.5 | 64.7 | 79.2 | 92.8 | 119.6 | 139.6 | 156.6 |
| Total input power | ۰ | kW | 10.7 | 14.3 | 15.9 | 17.9 | 19.8 | 27.0 | 30.7 | 35.1 |
| Total input current | ۰ | Α | 20 | 25 | 28 | 32 | 36 | 52 | 60 | 69 |
| Evaporator water flow rate | ۰ | l/h | 7710 | 10230 | 11120 | 13620 | 15960 | 20570 | 24010 | 26930 |
| Evaporator pressure drops | ۰ | kPa | 22 | 37 | 36 | 52 | 25 | 40 | 40 | 49 |
| Condenser water flow rate | ۰ | l/h | 9360 | 12450 | 13580 | 16400 | 19030 | 24750 | 28760 | 32370 |
| Condenser pressure drops | ۰ | kPa | 31 | 52 | 51 | 74 | 34 | 56 | 57 | 71 |
| Commercial EER | ۰ | W/W | 4.21 | 4.15 | 4.07 | 4.41 | 4.69 | 4.43 | 4.55 | 4.46 |
| Commercial ESEER | ۰ | W/W | 5.25 | 5.21 | 5.25 | 5.36 | 6.25 | 6.25 | 6.18 | 5.75 |

UNI EN14511; considers the pumping capacity required to overcome the pressure drops of the exchanger, added to the heating capacity and input power and removed from the cooling capacity.

Note:
[*]: Capacity of the external exchanger during cooling mode.



Attention: to obtain data with UNI EN 14511 pump, refer to the "MAGELLANO" selection programme.

| Reference conditions wh | nen hot: de | ata according to UNI EN 145 | 11 - 2008 |
|-------------------------|-------------|-----------------------------|-----------|
| Evaporator | | Condenser | |
| Input temperature | 10°C | Input temperature | 40°C |
| Output temperature | *°C | Output temperature | 45°C |

| Reference conditions | when cold | data according to UNI EN 1 | 4511 - 2008 |
|----------------------|-----------|----------------------------|-------------|
| Evaporator | | Condenser | |
| Input temperature | 12°C | Input temperature | 30°C |
| Output temperature | 7°C | Output temperature | 35°C |



HEATING

| WRL-H | VERSION | U.M. | 180H | 200H | 300H | 400H | 500H | 550H | 600H | 650H |
|---|---------|------|-------|-------|-------|-------|--------|--------|--------|--------|
| HEATING MODE 10/5 - 40/45°C "FAN COILS" | | | | | | | | | | |
| Heating capacity | 0 | kW | 51.20 | 68.40 | 73.90 | 89.40 | 102.80 | 138.80 | 158.70 | 177.10 |
| Input power | 0 | kW | 12.50 | 16.70 | 18.00 | 20.80 | 23.00 | 31.00 | 35.00 | 39.70 |
| Total input current | 0 | Α | 23 | 29 | 31 | 37 | 41 | 57 | 65 | 75 |
| Condenser water flow rate | 0 | l/h | 8810 | 11760 | 12710 | 15380 | 17680 | 23870 | 27290 | 30460 |
| Condenser pressure drops (inner side heat exchanger) | 0 | kPa | 28 | 49 | 46 | 67 | 30 | 54 | 52 | 65 |
| Evaporator water consumption | ۰ | I/h | 6870 | 9170 | 9920 | 12160 | 14110 | 19080 | 21870 | 24310 |
| Evaporator pressure drops | ۰ | kPa | 16 | 29 | 30 | 43 | 20 | 35 | 33 | 41 |
| C.O.P. | 0 | - | 4.10 | 4.10 | 4.11 | 4.30 | 4.47 | 4.48 | 4.53 | 4.46 |

| PUMP ELECTRICAL DATA | | | | | | | | | | | |
|------------------------|--------------------------------------|-----|-----|------|------|------|------|------|------|------|------|
| Input power | laur statia prassura a aa | | kW | 0.88 | 1.03 | 1.08 | 1.81 | 1.94 | 2.65 | 2.76 | 2.84 |
| Input current | low static pressure geo side pump | B/F | Α | 1.66 | 1.95 | 2.04 | 3.65 | 3.91 | 4.91 | 5.11 | 5.25 |
| Useful static pressure | | | kPa | 126 | 100 | 101 | 149 | 179 | 155 | 145 | 120 |
| Input power | high static pressure | | kW | 1.40 | 1.59 | 2.13 | 2.33 | 2.49 | 3.19 | 3.32 | 3.42 |
| Input current | | U/I | Α | 2.83 | 3.21 | 3.80 | 4.15 | 4.43 | 5.30 | 5.51 | 5.67 |
| Useful static pressure | geo side pump | | kPa | 200 | 175 | 230 | 202 | 232 | 215 | 202 | 175 |
| Input power | laur statio prossure and | | kW | 0.77 | 0.90 | 0.94 | 1.05 | 1.14 | 1.70 | 1.79 | 2.67 |
| Input current | low static pressure geo | P | Α | 1.45 | 1.70 | 1.78 | 1.99 | 2.16 | 3.15 | 3,31 | 4.94 |
| Useful static pressure | side pump | | kPa | 140 | 125 | 123 | 105 | 123 | 125 | 119 | 167 |
| Input power | hish static assessmen | | kW | 1.27 | 1.43 | 1.48 | 1.62 | 1.74 | 2.95 | 3.10 | 3.21 |
| Input current | high static pressure | N | Α | 2.56 | 2.88 | 2.98 | 3.26 | 3.50 | 4.90 | 5.14 | 5.33 |
| Useful static pressure | system side pump | | kPa | 213 | 199 | 198 | 180 | 200 | 250 | 243 | 226 |

| POWER SUPPLY | | | | | | | | | | | |
|--------------------|---------------|--|---------------------------------------|--|--|--|--|--|--|--|--|
| | 400V-3N-50 Hz | | | | | | | | | | |
| | | | | | | | | | | | |
| SCROLL COMPRESSORS | | | · · · · · · · · · · · · · · · · · · · | | | | | | | | |

| SCROLL COMIT RESSORS | ONOTE COMMITTER ON | | | | | | | | | | | |
|---------------------------------------|--------------------|--------------------------------|------|------|------|------|-------|-------|-------|-------|--|--|
| N° of compressors / N° of circuits | - | N ₀ \N ₀ | 2/1 | 2/1 | 2/1 | 2/1 | 2/1 | 2/1 | 2/1 | 2/1 | | |
| Capacity control | - | % | 0/50 | 0/50 | 0/50 | 0/50 | 0/50 | 0/50 | 0/50 | 0/50 | | |
| | | | | | | | | | | | | |
| EXCHANGERS (PLATES) | | | | | | | | | | | | |
| INNER SIDE / UTILITIES heat exchanger | - | N° | 1 | 1 | 1 | 1 | 1 | 1 | 1 | 1 | | |
| SOURCE / OUTER SIDE heat exchanger | - | N° | 1 | 1 | 1 | 1 | 1 | 1 | 1 | 1 | | |
| Hydraulic (VICTAULIC) connections | - | Ø | 2" | 2" | 2" | 2" | 21/2" | 21/2" | 21/2" | 21/2" | | |

Reference conditions:

Evaporator Condenser
Input temperature 10°C Input temperature
Output temperature 5°C Output temperature 40°C Output temperature 45°C

13 IWRLTY. 1102. 5890 979_00



COOLING

| WRL-H | VERSION | U.M. | 180H | 200H | 300H | 400H | 500H | 550H | 600H | 650H |
|---|---------|------|-------|-------|-------|-------|-------|--------|--------|--------|
| COOLING MODE 12/7 - 30/35°C "FAN COILS" | | | | | | | | | | |
| Cooling capacity | ٥ | kW | 45.00 | 59.80 | 65.00 | 79.80 | 93.20 | 120.40 | 140.50 | 157.80 |
| Input power | ٥ | kW | 10.50 | 14.00 | 15.60 | 17.40 | 19.40 | 26.30 | 29.90 | 34.00 |
| Total input current | ٥ | Α | 20 | 25 | 28 | 32 | 36 | 52 | 60 | 69 |
| Rate of water evaporation | ٥ | l/h | 7740 | 10290 | 11190 | 13730 | 16030 | 20710 | 24160 | 27150 |
| Evaparator pressure drops | ۰ | kPa | 20 | 37 | 37 | 55 | 25 | 40 | 40 | 50 |
| Condenser water consumption | ٥ | l/h | 9360 | 12460 | 13590 | 16420 | 19040 | 24770 | 28790 | 32410 |
| Condenser pressure drops | ۰ | kPa | 32 | 55 | 53 | 76 | 35 | 58 | 58 | 73 |
| EER | ۰ | - | 4.29 | 4.27 | 4.17 | 4.59 | 4.80 | 4.58 | 4.70 | 4.64 |
| ESEER | - | - | 5.10 | 5.06 | 5.09 | 5.21 | 6.07 | 6.57 | 6.00 | 5.58 |

| PUMP ELECTRICAL DATA | A | | | | | | | | | | |
|------------------------|-------------------------|-----|-----|------|------|------|------|------|------|------|------|
| Input power | law station areas as an | | kW | 0.91 | 1.07 | 1.12 | 1.23 | 1.32 | 1.86 | 1.93 | 2.87 |
| Input current | low static pressure geo | B/F | Α | 1.72 | 2.02 | 2.11 | 2.33 | 2.50 | 3.44 | 3.57 | 5.32 |
| Useful static pressure | side pump | | kPa | 122 | 93 | 92 | 59 | 88 | 84 | 69 | 103 |
| Input power | blob statio prossure | | kW | 1.44 | 1.64 | 1.71 | 1.87 | 2.01 | 3.23 | 3.37 | 3.46 |
| nput current | high static pressure | U/I | Α | 2.90 | 3.30 | 3.44 | 3.77 | 4.06 | 5.36 | 5.59 | 5.74 |
| Useful static pressure | geo side pump | | kPa | 196 | 168 | 168 | 137 | 169 | 207 | 190 | 156 |
| Input power | law statio assessmen | | kW | 0.82 | 0.96 | 1.01 | 1.71 | 1.85 | 2.53 | 2.66 | 2.76 |
| Input current | low static pressure | P | Α | 1.55 | 1.81 | 1.90 | 3.46 | 3.73 | 4.69 | 4.93 | 5.10 |
| Useful static pressure | system side pump | | kPa | 135 | 116 | 114 | 166 | 189 | 178 | 168 | 147 |
| nput power | high static areas so | И | kW | 1.33 | 1.50 | 2.02 | 2.21 | 2.37 | 3.04 | 3.20 | 3.32 |
| nput current | high static pressure | | Α | 2.68 | 3.02 | 3.60 | 3.93 | 4.23 | 5.05 | 5.32 | 5.51 |
| Useful static pressure | system side pump | | kPa | 208 | 190 | 242 | 219 | 242 | 239 | 228 | 205 |

| 400V-3N-50 Hz | POWER SUPPLY | | | |
|---------------|--------------|---|---|----------------|
| | | - | - | 400 V-3N-50 Hz |

| SCROLL COMPRESSORS | | | | | | | | | | |
|------------------------------------|---|--------------------------------|------|------|------|------|------|------|------|------|
| N° of compressors / N° of circuits | - | N ₀ \N ₀ | 2/1 | 2/1 | 2/1 | 2/1 | 2/1 | 2/1 | 2/1 | 2/1 |
| Capacity control | - | % | 0/50 | 0/50 | 0/50 | 0/50 | 0/50 | 0/50 | 0/50 | 0/50 |

| EXCHANGERS (PLATES) | | | | | | | | | | |
|---------------------------------------|---|----|----|----|----|----|-------|-------|-------|-------|
| INNER SIDE / UTILITIES heat exchanger | - | No | 1 | 1 | 1 | 1 | 1 | 1 | 1 | 1 |
| SOURCE / OUTER SIDE heat exchanger | - | No | 1 | 1 | 1 | 1 | 1 | 1 | 1 | 1 |
| Hydraulic (VICTAULIC) connections | - | Ø | 2" | 2" | 2" | 2" | 21/6" | 21/6" | 21/5" | 21/6" |

| Evaporator | | Condenser |
|-------------------|------|--------------|
| Input temperature | 1290 | Input temper |

 Reference conditions:

 Evaporator
 Condenser

 Input temperature
 12°C
 Input temperature
 30°C

 Output temperature
 7°C
 Output temperature
 35°C



GENERAL DATA

| WRL-H | VERSION | U.M. | 180H | 200H | 300H | 400H | 500H | 550H | 600H | 650H |
|---|--------------|-------------|-------------|---------------|-------------|------------|--------------|--------------|------|------|
| PROTECTION RATING OF THE MACHIN | E | | | | | | | | | |
| IP | - | - | 20 | 20 | 20 | 20 | 20 | 20 | 20 | 20 |
| ELECTRICAL DATA | | | | | | | | | | |
| Maximum current | | Α | 32.6 | 41.8 | 45.2 | 52.1 | 59 | 99 | 112 | 125 |
| Peak current with soft-start | | Ā | 119 | 123 | 125 | 167 | 174 | 265 | 310 | 323 |
| Peak current with soft-start | 0 | A | 88 | 93 | 95 | 124 | 131 | 201 | 232 | 245 |
| | | / / | | ,,, | ,,, | 124 | 101 | 201 | 202 | 240 |
| WATER CONTENT | 1 | | 101 | 101 | | | 150 | 150 | 00.7 | 00.7 |
| inner side / utilities heat exchanger outer side / source heat exchanger | - | dm3 | 10.1 | 10.1 | 11.7 | 11.7 | 15.2 15.2 | 15.2 15.2 | 20.6 | 20.6 |
| colei side / scolce fiedi exchangei | | | 10.1 | 10.1 | 11.7 | 11.7 | 10.2 | 10.2 | 20.0 | 20.0 |
| MINIMUM SYSTEM WATER CONTENT | | | | | | | | | | |
| Minimum content (standard) | - | I/kW | 7 | 7 | 7 | 7 | 7 | 7 | 7 | 7 |
| Minimum content 🕶 | - | I/kW | 14 | 14 | 14 | 14 | 14 | 14 | 14 | 14 |
| GEOTHERMAL SIDE EXPANSION VESSE | L (standard | in versio | ns with pu | mp) | | | | | | |
| | В | | 1 | 1 | 1 | 1 | 1 | 1 | 1 | 1 |
| | U | 1 . | 1 | 1 | 1 | 1 | 1 | 1 | 1 | 1 |
| Quantity | F | n° | 1 | 1 | 1 | 1 | 1 | 1 | 1 | 1 |
| | - 1 | 1 1 | 1 | 1 | 1 | 1 | 1 | 1 | 1 | 1 |
| Capacity | - | - | 8 | 8 | 8 | 8 | 12 | 12 | 12 | 12 |
| | | | | | | | | | | |
| SYSTEM SIDE EXPANSION VESSEL (star | | ions wit | h pump) | | | | | | | |
| Quantity | P | n° | - 1 | 1 | 1 | 1 | 1 | 1 | 1 | 1 |
| Canadh | - N | | 8 | 8 | 8 | 8 | 12 | 12 | 12 | 12 |
| Capacity | - | ' | 0 | 0 | 0 | 0 | 12 | 12 | 12 | 12 |
| HYDRAULIC CIRCUIT SAFETY VALVE (s | tandard in a | II versio | ns) | | | | | | | |
| Quantity | - | n° | 1 | 1 | 1 | 1 | 1 | 1 | 1 | 1 |
| Calibration | - | bar | 6 | 6 | 6 | 6 | 6 | 6 | 6 | 6 |
| HIGH PRESSURE REFRIGERANT CIRCUIT | SIDE SAEETS | / \/A \/E | (dandard | in all versio | ne) | | | | | |
| Quantity | JIDE JAIETT | n° | (sidilddid | | - | _ | _ | | _ | 1 |
| Calibration | | bar | | - | | - | - | | - | 45 |
| Campianon | | Du | | | | | | | | 40 |
| LOAD (ATTENTION: the declared date | can be am | ended | at any time | by Aerme | c, if deeme | d necessar | y). | | | |
| Refrigerant | - | Kg | 5.3 | 5.3 | 6.6 | 7.5 | 9.4 | 10.0 | 17.0 | 17.5 |
| Oil | - | | 5.0 | 5.0 | 5.0 | 5.7 | 6.3 | 12.1 | 12.1 | 12.1 |
| SOUND DATA | | | | | | | | | | |
| Sound power | | dB(A) | 0.86 | 68.4 | 74.2 | 73.0 | 76.3 | 81.1 | 81.1 | 81.1 |
| Sound pressure (**) | - | dB(A) | 61.1 | 61.8 | 62.9 | 71.1 | 67.6 | 79.1 | 79.1 | 79.1 |
| | | 201.11 | | | | | | | | |
| DIMENSIONS | | | | | | | | | | |
| Height | ۰ | mm | 1380 | 1380 | 1380 | 1380 | 1380 | 1380 | 1380 | 1380 |
| | ۰ | mm | 1320 | 1320 | 1320 | 1320 | 2009 | 2009 | 2009 | 2009 |
| | | | | | 0.45 | 845 | 845 | 845 | 845 | 845 |
| | 0 | mm | 845 | 845 | 845 | 043 | 040 | 043 | 040 | 040 |
| Depth | 0 | mm | 845 | 845 | 843 | 640 | 040 | 643 | 643 | 040 |
| Width Depth WEIGHTS Empty weight | 0 | mm kg | 370 | 370 | 381 | 388 | 522 | 598 | 708 | 753 |

 $[\]label{eq:minimum} \mbox{"Minimum water content for process applications or operation with low load.}$

^[**] Sound pressure in free field conditions with a reflective surface (directivity factor Q=2) in compliance with ISO 3744.



WRL200XH°

WRL200XH°*** HEATING MODE

| _ | | | | | | | | | | A 1- | | | | | | | | | | | | |
|-------------|----|-------|-------|--------|-------|-------|--------|-------|-------|--------|----------|-----------------|----------|---------|-------|--------|-------|-------|--------|-------|-------|--------|
| | | ├─ | 25 | | | 30 | | _ | 35 | Conde | nser wat | er outlet 40 | tem pero | fure °C | 45 | | | 50 | | _ | 55 | |
| | | Ph | Pe | C.O.P. | Ph | Pe | C.O.P. | Ph | Pe | C.O.P. | Ph | Pe | C.O.P. | Ph | Pe | C.O.P. | Ph | Pe | C.O.P. | Ph | Pe | C.O.P. |
| | | | [kW] | 0.0 | | [kW] | 0.0 | | [kW] | 0.011 | | [kW] | 0.0 | | [kW] | 0.011 | | [kW] | 0.0 | | [kW] | 0.011 |
| П | -8 | 48.57 | 10.73 | 4.53 | 47.68 | 11.89 | 4.01 | 46.92 | 13.26 | 3.54 | 46.18 | 14.78 | 3.12 | - | - | - | - | - | - | - | - | - |
| | -6 | 52.88 | 10.84 | 4.88 | 51.91 | 11.99 | 4.33 | 51.05 | 13.34 | 3.83 | 50.17 | 14.84 | 3.38 | 49.15 | 16.45 | 2.99 | - | - | - | - | - | - |
| ., | -4 | 57.01 | 10.95 | 5.21 | 55.98 | 12.08 | 4.63 | 55.01 | 13.41 | 4.10 | 53.99 | 14.90 | 3.62 | 52.80 | 16.48 | 3.20 | 51.33 | 18.12 | 2.83 | - | - | - |
| SE °C | -3 | 59.03 | 11.00 | 5.36 | 57.96 | 12.12 | 4.78 | 56.94 | 13.45 | 4.23 | 55.85 | 14.92 | 3.74 | 54.58 | 16.50 | 3.31 | 53.00 | 18.13 | 2.92 | - | - | - |
| TEMPERATURE | -2 | 61.01 | 11.05 | 5.52 | 59.92 | 12.16 | 4.93 | 58.85 | 13.48 | 4.37 | 57.69 | 14.95 | 3.86 | 56.32 | 16.52 | 3.41 | 54.64 | 18.14 | 3.01 | - | - | - |
| PER | 0 | 64.92 | 11.14 | 5.83 | 63.75 | 12.24 | 5.21 | 62.58 | 13.54 | 4.62 | 61.28 | 14.99 | 4.09 | 59.75 | 16.55 | 3.61 | 57.85 | 18.15 | 3.19 | 55.49 | 19.75 | 2.81 |
| IEN | 2 | 68.75 | 11.23 | 6.12 | 67.52 | 12.31 | 5.48 | 66.25 | 13.60 | 4.87 | 64.82 | 15.04 | 4.31 | 63.11 | 16.58 | 3.81 | 61.01 | 18.16 | 3.36 | 58.40 | 19.75 | 2.96 |
| OUTLET | 4 | 72.55 | 11.31 | 6.41 | 71.26 | 12.38 | 5.75 | 69.89 | 13.66 | 5.12 | 68.32 | 15.08 | 4.53 | 66.45 | 16.61 | 4.00 | 64.14 | 18.18 | 3.53 | 61.29 | 19.76 | 3.10 |
| | 5 | 74.45 | 11.35 | 6.56 | 73.13 | 12.42 | 5.89 | 71.71 | 13.69 | 5.24 | 70.08 | 15.11 | 4.64 | 68.40 | 16.70 | 4.10 | 65.71 | 18.19 | 3.61 | 62.74 | 19.76 | 3.18 |
| WATER | 6 | 76.36 | 11.39 | 6.70 | 75.01 | 12.45 | 6.02 | 73.54 | 13.72 | 5.36 | 71.84 | 15.13 | 4.75 | 69.79 | 16.65 | 4.19 | 67.28 | 18.21 | 3.70 | 64.19 | 19.77 | 3.25 |
| | 7 | 78.27 | 11.43 | 6.85 | 76.89 | 12.49 | 6.16 | 75.37 | 13.75 | 5.48 | 73.61 | 15.16 | 4.86 | 71.48 | 16.67 | 4.29 | 68.87 | 18.22 | 3.78 | 65.66 | 19.77 | 3.32 |
| ĮQ. | 8 | 80.20 | 11.47 | 6.99 | 78.79 | 12.52 | 6.29 | 77.22 | 13.78 | 5.60 | 75.39 | 15.18 | 4.97 | 73.18 | 16.69 | 4.39 | 70.47 | 18.24 | 3.86 | 67.14 | 19.78 | 3.39 |
| ORA | 10 | 84.11 | 11.55 | 7.28 | 82.64 | 12.60 | 6.56 | 80.98 | 13.84 | 5.85 | 79.03 | 15.24 | 5.19 | 76.65 | 16.73 | 4.58 | 73.74 | 18.27 | 4.03 | 70.17 | 19.81 | 3.54 |
| EVAPORATOR | 12 | - | - | - | 86.60 | 12.67 | 6.83 | 84.85 | 13.92 | 6.10 | 82.77 | 15.30 | 5.41 | 80.22 | 16.79 | 4.78 | 77.11 | 18.32 | 4.21 | 73.31 | 19.85 | 3.69 |
| Ē | 14 | - | | - | 90.71 | 12.76 | 7.11 | 88.87 | 13.99 | 6.35 | 86.65 | 15.38 | 5.64 | 83.95 | 16.86 | 4.98 | 80.64 | 18.38 | 4.39 | 76.61 | 19.90 | 3.85 |
| | 16 | - | - | - | - | - | - | 93.06 | 14.08 | 6.61 | 90.72 | 15.46 | 5.87 | 87.85 | 16.93 | 5.19 | 84.35 | 18.45 | 4.57 | 80.08 | 19.97 | 4.01 |
| | 18 | - | - | - | - | - | - | 97.46 | 14.18 | 6.87 | 95.00 | 15.55 | 6.11 | 91.97 | 17.03 | 5.40 | 88.27 | 18.54 | 4.76 | 83.78 | 20.05 | 4.18 |

WRL200XH° COOLING MODE

| | | | | | | | | | | Conde | nser wat | er outlet | tempero | ture °C | | | | | | | | |
|-------------|----|-------|-------|------|-------|-------|------|-------|-------|-------|----------|-----------|---------|---------|-------|------|-------|-------|------|-------|-------|------|
| | | | 25 | | | 30 | | | 35 | | | 40 | | | 45 | | | 50 | | | 55 | |
| | | Pc | Pe | EER | Pc | Pe | EER | Pc | Pe | EER | Pc | Pe | EER | Pc | Pe | EER | Pc | Pe | EER | Pc | Pe | EER |
| Н | | | [kW] | | | [kW] | | | [kW] | | | [kW] | | | [kW] | | | [kW] | | _ | [kW] | - |
| П | -8 | 36.29 | 10.91 | 3.33 | 34.62 | 12.11 | 2.86 | 32.80 | 13.50 | 2.43 | 30.84 | 15.06 | 2.05 | - | - | - | - | - | - | - | - | - |
| П | -6 | 40.32 | 11.04 | 3.65 | 38.60 | 12.21 | 3.16 | 36.66 | 13.59 | 2.70 | 34.53 | 15.12 | 2.28 | 32.22 | 16.75 | 1.92 | - | - | - | - | - | - |
| U | -4 | 44.20 | 11.15 | 3.96 | 42.43 | 12.31 | 3.45 | 40.39 | 13.66 | 2.96 | 38.11 | 15.18 | 2.51 | 35.59 | 16.79 | 2.12 | 32.84 | 18.46 | 1.78 | - | - | - |
| E, | -3 | 46.08 | 11.20 | 4.11 | 44.30 | 12.35 | 3.59 | 42.22 | 13.70 | 3.08 | 39.86 | 15.20 | 2.62 | 37.24 | 16.81 | 2.22 | 34.36 | 18.46 | 1.86 | - | - | - |
| ATU | -2 | 47.93 | 11.25 | 4.26 | 46.14 | 12.39 | 3.72 | 44.02 | 13.73 | 3.21 | 41.59 | 15.23 | 2.73 | 38.87 | 16.82 | 2.31 | 35.87 | 18.47 | 1.94 | - | - | - |
| TEMPERATURE | 0 | 51.56 | 11.34 | 4.54 | 49.75 | 12.47 | 3.99 | 47.56 | 13.80 | 3.45 | 45.00 | 15.27 | 2.95 | 42.10 | 16.85 | 2.50 | 38.86 | 18.49 | 2.10 | 35.31 | 20.12 | 1.76 |
| | 2 | 55.10 | 11.43 | 4.82 | 53.28 | 12.54 | 4.25 | 51.04 | 13.86 | 3.68 | 48.37 | 15.32 | 3.16 | 45.30 | 16.89 | 2.68 | 41.84 | 18.50 | 2.26 | 38.00 | 20.12 | 1.89 |
| OUTLET | 4 | 58.57 | 11.52 | 5.09 | 56.77 | 12.62 | 4.50 | 54.48 | 13.92 | 3.91 | 51.71 | 15.37 | 3.37 | 48.49 | 16.92 | 2.87 | 44.82 | 18.52 | 2.42 | 40.71 | 20.12 | 2.02 |
| | 5 | 60.29 | 11.56 | 5.22 | 58.50 | 12.65 | 4.62 | 56.20 | 13.95 | 4.03 | 53.39 | 15.39 | 3.47 | 50.09 | 16.94 | 2.96 | 46.31 | 18.53 | 2.50 | 42.08 | 20.13 | 2.09 |
| WATER | 6 | 62.00 | 11.60 | 5.35 | 60.23 | 12.69 | 4.75 | 57.91 | 13.98 | 4.14 | 55.06 | 15.42 | 3.57 | 51.69 | 16.95 | 3.05 | 47.82 | 18.54 | 2.58 | 43.47 | 20.13 | 2.16 |
| | 7 | 63.71 | 11.64 | 5.47 | 61.96 | 12.72 | 4.87 | 59.80 | 14.00 | 4.27 | 56.74 | 15.44 | 3.67 | 53.31 | 16.97 | 3.14 | 49.35 | 18.56 | 2.66 | 44.87 | 20.14 | 2.23 |
| Į. | 8 | 65.42 | 11.68 | 5.60 | 63.69 | 12.76 | 4.99 | 61.36 | 14.04 | 4.37 | 58.43 | 15.47 | 3.78 | 54.94 | 17.00 | 3.23 | 50.89 | 18.57 | 2.74 | 46.29 | 20.15 | 2.30 |
| APORATOR | 10 | 68.85 | 11.76 | 5.85 | 67.17 | 12.83 | 5.23 | 64.84 | 14.10 | 4.60 | 61.86 | 15.52 | 3.98 | 58.25 | 17.04 | 3.42 | 54.03 | 18.61 | 2.90 | 49.21 | 20.18 | 2.44 |
| | 12 | - | | - | 70.70 | 12.91 | 5.48 | 68.38 | 14.18 | 4.82 | 65.35 | 15.59 | 4.19 | 61.65 | 17.10 | 3.60 | 57.27 | 18.66 | 3.07 | 52.24 | 20.22 | 2.58 |
| e e | 14 | - | | - | 74.30 | 13.00 | 5.72 | 72.00 | 14.26 | 5.05 | 68.95 | 15.66 | 4.40 | 65.16 | 17.17 | 3.79 | 60.64 | 18.72 | 3.24 | 55.41 | 20.28 | 2.73 |
| | 16 | - | - | - | - | - | - | 75.74 | 14.34 | 5.28 | 72.67 | 15.75 | 4.61 | 68.80 | 17.25 | 3.99 | 64.16 | 18.80 | 3,41 | 58.75 | 20.34 | 2.89 |
| | 18 | - | - | - | - | - | - | 79.60 | 14.44 | 5.51 | 76.53 | 15.85 | 4.83 | 72.61 | 17.34 | 4.19 | 67.85 | 18.89 | 3.59 | 62.28 | 20.43 | 3.05 |

KEY Ph

Pc

Heating capacity

Cooling capacity Input power

The Power efficiency and absorbed Power data in these tables refer to the performance and absorption of the WRL units without considering the capacity of the pump units UNIEN 14511: 2008 (as require by Eurovent).

| ∆T DIFFERENT FROM NO | ANIMO | L (∆T 5) | | |
|----------------------|--------|------------|---------|--------|
| AT THE EVAPORATOR | 3 | 5 | 8 | 10 |
| Cooling capacity | 0.99 | 1 | 1.02 | 1.03 |
| Input power | 0.99 | 1 | 1.01 | 1.02 |
| Heating capacity | 0.99 | 1 | 1.02 | 1.03 |
| AL CONDENSER | - | 5 | 10 | 15 |
| Cooling capacity | - | 1 | 1.01 | 1.02 |
| Input power | - | 1 | 0.99 | 0.98 |
| Heating capacity | the va | riations o | an be i | anored |

| FOULING FACTOR [K*M2] | FOULING FACTOR [K*M ²]/[W] | | | | | | | | | |
|-----------------------|--|---------|---------|--|--|--|--|--|--|--|
| | 0.00001 | 0.00002 | 0.00005 | | | | | | | |
| Cooling capacity | 1 | 0.99 | 0.98 | | | | | | | |
| Input power | 1 | 1 | 1 | | | | | | | |
| Heating capacity | 1 | 1 | 0.99 | | | | | | | |
| Input power | 1 | 1 | 1.02 | | | | | | | |

19

IWRLTY. 1102. 5890 979_00

SELECTION AND PLACE OF INSTALLATION

The unit is set-up for INDOOR applications.

It is shipped pre-tested and only requires the electrical and hydraulic connections.

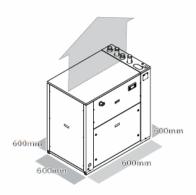
Before beginning the installation process, decide with the client where the unit is to be installed, whilst paying attention to the following:

- The support surface must be capable

- of supporting the unit weight.

 The safety distances between the units and other appliances or structures must be scrupulously respected.
- The unit must be installed by a qualified technician in compliance with national laws in the country of destination.
- It is mandatory to foresee to the
- necessary technical space in order to allow ROUTINE AND EXTRAORDINARY MAINTENANCE interventions.
- Remember that during operation, the chiller can cause vibrations; therefore "VT" anti-vibration mounts (ACCESSORIES) are recommended, fixed on the base according to the assembly layout.
- Fix the unit checking that it is level.

16.1. ► MINIMUM TECHNICAL MEASUREMENTS

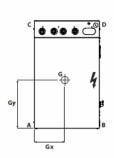


WARNING

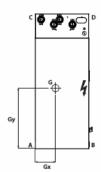
It is obligatory to comply with the indicated minimum measurements; the height and the back must be sized according to the type of system and place of installation.

16.2. BARYCENTRES

WRL 180 / 400



WRL 500 / 650

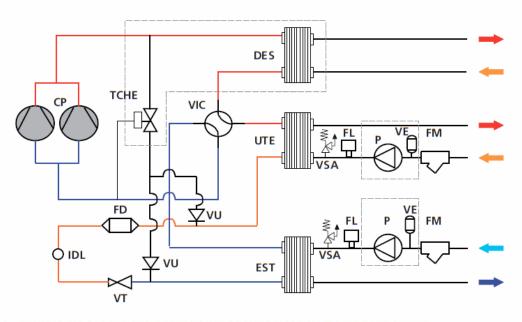


| WRLH | Total weight when empty (to be shipped) | Gx | Gy | Unit total weight when running | Gx | Gy | Rest point A [kg] | Rest point B [kg] | Rest point C [kg] | Rest point D [kg] |
|------|--|-----|-----|--------------------------------------|-----|------|----------------------|----------------------|----------------------|----------------------|
| 180 | 380 | 415 | 534 | 390 | 411 | 553 | 109.1 | 115.0 | 80.8 | 85.2 |
| 200 | 380 | 415 | 534 | 390 | 411 | 553 | 109.1 | 115.0 | 80.8 | 85.2 |
| 300 | 391 | 413 | 543 | 404 | 408 | 564 | 112.0 | 116.6 | 85.9 | 89.4 |
| 400 | 398 | 416 | 538 | 411 | 411 | 559 | 113.9 | 120.4 | 85.8 | 90.8 |
| 500 | 534 | 387 | 976 | 552 | 383 | 1006 | 143.1 | 131.5 | 144.8 | 133.0 |
| 550 | 610 | 386 | 916 | 628 | 383 | 944 | 172.9 | 158.8 | 154.7 | 142.1 |
| 600 | 720 | 381 | 949 | 749 | 377 | 980 | 201.9 | 180.3 | 194.0 | 173.1 |
| 650 | 765 | 381 | 912 | 794 | 378 | 943 | 221.6 | 198.1 | 197.8 | 176.8 |

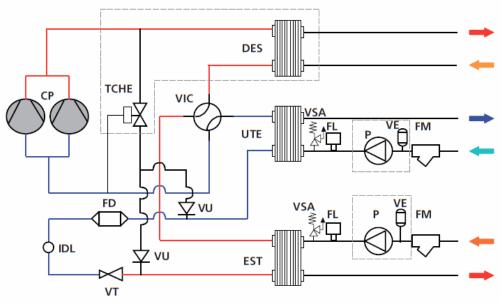


18. REFRIGERANT CIRCUITS

18.1. WRLH 180-500 GAS SIDE CYCLE INVERSION IN HEATING MODE // BIFLOW EXPANSION LINE



18.2. WRLH 180-500 GAS SIDE CYCLE INVERSION IN COOLING MODE // BIFLOW EXPANSION LINE



| CP | compressor |
|-----|----------------------------|
| DES | desuperheater |
| SUM | (geothermic) external side |
| FD | biflow dehydrator filter |
| FL | flow switch |
| FM | water filter |
| IDL | liquid indicator |

| P | pump |
|------|-----------------------|
| TCHE | hot gas bypass valve |
| UTE | user side |
| VE | expansion vessel |
| VIC | cycle reversing valve |
| VSA | safety valve |
| VT | thermostatic valve |

WARNING:

If an electronic thermostatic valve (x) and desuperheater (D) are present, the hot gas bypass valve (TCHE) is not present.

--- = Components that can be selected by the configurator.



Anexo II: Catálogo de la Bomba de Calor Aerotérmica Deron DE-180W/D

En este segundo anexo se muestran los aspectos más relevantes del catálogo de la bomba de calor aerotérmica aire-agua Deron DE-180W/D. Esta bomba de calor se ha utilizado para la simulación del sistema de generación aerotérmico así como para la parte correspondiente de la dual.

DERON Air-Water Heat Pump For Sanitary Hot Water/Central Heating



Brief introduction:

This series of air source heat pump is designed for the common area of ambient temperature between -10 °C, to 45 °C, to 45 °C,

The unit is designed for residential sanitary hot water of bathroom, kitchen etc. or offering central heating(radiator/floor heating) to houses, or commercial building, for example, hotel, school, hospital, hair salon, etc.

In the mean time, cooling function for air conditioner is for optional.

This unit could be installed in outdoors, as floating support for compressor to reduce vibration at the most extent and noise insulation inside the cabinet as well as noise jacket for compressor.

The compact design heat pump is built-in Copeland or Daikin scroll type compressor ,Deron made coaxial coil heat exchanger, Emerson thermal expansion valve and Saginomiya four-way valve to ensure it work smoothly and efficiently.



Models.

DE-27W/C DE-36W/C DE-46W/C



DE-27W/D DE-36W/D DE-46W/D DE-52W/D



DE-75W/D DE-92W/D DE-105W/D



DE-180W/D DE-225W/D DE-270W/D

ng Product Description



- DERON Air-Water Heat Pump For Sanitary Hot Water/Central Heating • Compact air/water heat pump for outdoor installation.
- With suction gas cooled scroll compressor.
- With extensive hydrophilic coating aluminum/Cu lamellar tube evaporator and coaxial condenser.
- Axial fan
- Refrigerant cycle with thermostatic expansion valve, filter, gas-liquid separator, high and low pressure switches.
- With efficient automatic defrosting by hot gas principle.
- Electric and terminal box. With control and disturbance signaling.
- Heating regulator for mounting to the wall.
- Stable water flow switch is optional.
- Filled with refrigerant R410a.Other Eco-friendly refrigerant like R134a, R417a etc. is available.
- Auxiliary electric heater or solar coiler is optional as a back up heater.
- Strict noise control. Floating support for compressor

To reduce vibration at the most extent and sandwich noise insulation inside the cabinet and noise preventing jacket for compressor.

Water connections

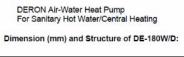
- Water connections have to be done on site.
- Heating and condensate connections of flexible pipes with external thread (R).
 Condensate connection
- The drain pipeline is to be made with sufficient incline and without change of the crosssection.
- The water connections and the drain pipelines must be protected against frost on site.
- · Siphon on site.
- Heat source connections(Air intake or air outlet)
- Air intake from sides. Air outlet from the top.
 Electrical connections
- Connection from the bottom to the left or to the right.
 Installation
- Variable and cost-efficient installation possibilities.
- Delivery
- . Complete, well packed(Every unit will be tested to ensure the superior quality and feature before package).

| DERON | Heat output(A20/water55) |
|------------------|--------------------------|
| Model | kw |
| DE-27W/D(or C) | 10.5 |
| DE-36 W/ D(or C) | 15.0 |
| DE-46 W/ D(or C) | 19.0 |
| DE-52W/D | 21.0 |
| DE-75W/D | 30.0 |
| DE-92W/D | 38.0 |
| DE-105W/D | 42.0 |
| DE-150W/D | 57.0 |
| DE-180W/D | 74.5 |
| DE-225W/D | 83.0 |
| DE-270W/D | 110.0 |

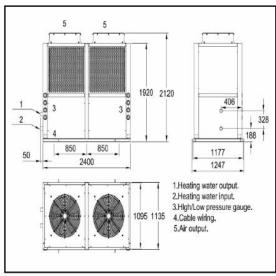
DERON Air-Water Heat Pump For Sanitary Hot Water/Central Heating

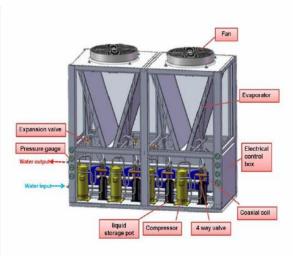


| Model | | DE-75W/D | DE-92W/D | DE-105W/D | DE-150W/D | DE-180W/D | DE-225W/D | DE-270W/D | | | | | |
|------------------------------|------------------|--------------------------------------|---|---------------|--------------------|----------------|----------------|-------------|--|--|--|--|--|
| Power supply | (V/ph/Hz) | 380/3/50 | 380/3/50 | 380/3/50 | 380/3/50 | 380/3/50 | 380/3/50 | 380/3/50 | | | | | |
| *Heating capacity | (kw) | 30 | 38 | 42 | 57 | 74.5 | 83 | 110 | | | | | |
| Heating capacity (BTU) | | 102354 | 129648 | 143296 | 194473 | 254179 | 283179 | 375298 | | | | | |
| *Rated power input | (kw) | 7.5 | 9.2 | 10.5 | 15 | 18 | 22.5 | 27 | | | | | |
| *Test condition | | *Am | *Ambient temp.(Dry Bulb/Wet Bulb): 20°C /15°C, Water temp.(in/out): 15°C/55°C. | | | | | | | | | | |
| **Heating capacity | (kw) | 24 | 30.5 | 33 | 46 | 60 | 66 | 92 | | | | | |
| Heating dapacity | (BTU) | 81883 | 104060 | 112589 | 156943 | 204708 | 225179 | 313886 | | | | | |
| **Rated power input | (kw) | 6.4 | 8.2 | 8.6 | 12.5 | 16 | 17 | 25 | | | | | |
| **Test condition | | A | **Ambient temp. (Dry Bulb/Wet Bulb): 7°C /6°C, Water temp. (in/out): 30°C/35°C. | | | | | | | | | | |
| Refrigerant | | | | | R410A | | | | | | | | |
| Refrigerant weight | (kg) | 2000*2 | 2000*2 | 2800*2 | 2200*4 | 2200*6 | 2800*4 | 2200*6 | | | | | |
| 0 | (fyne) Scroll | | | | | | | | | | | | |
| Compressor | (number) | 2 | 2 | 2 | 3 | 4 | 4 | 6 | | | | | |
| | (type) | Axial flow type with Nylon fan blade | | | | | | | | | | | |
| F | (discharging) | Vertical | | | | | | | | | | | |
| Fan | (number) | 1 | 1 | | 3 | 2 | 2 | 2 | | | | | |
| | (air flow)(m3/h) | 7400 | 7400 | 11000 | 5000*3 | 7400*2 | 12000*2 | 12000*2 | | | | | |
| Evaporator | (type) | | Aluminium/Cu lamellar tube evaporator | | | | | | | | | | |
| ondenser (heat exchanger) | (type) | | Coaxial coil heat exchanger (Copper Tube-in- Steel Tube) | | | | | | | | | | |
| Throttling device | | | | Emers | on thermal expan | sion valve | | | | | | | |
| Controller | | | | Ir | ndoor Digital Cont | roller | | | | | | | |
| Required hot water flow rate | (m3/h) | 6 | 8 | 9.6 | 12 | 16 | 20 | 24 | | | | | |
| Water connection | | G1-1/4" | G1-1/4" | G1-1/4" | G2" | G2" | G2-1/2" | G2-1/2" | | | | | |
| Suggested tank capacity | (t) | 5-8 | 7-10 | 8-12 | 10-15 | 15-20 | 20-25 | 25-30 | | | | | |
| Noise | dB(A) | ≤60 | ≤60 | ≤60 | ≤62 | ≤64 | ≤65 | ≤65 | | | | | |
| Max. current | (A) | 21 | 25 | 28.5 | 37.5 | 49 | 62 | 73.5 | | | | | |
| evel again electric shock | | L | 1 | L. | 1 | 1 | 1 | 1. | | | | | |
| Water proof | | IPX4 | IPX4 | IPX4 | IPX4 | IPX4 | IPX4 | IPX4 | | | | | |
| Max. water temp. | (T) | 60 | 60 | 60 | 60 | 60 | 60 | 60 | | | | | |
| Operation temp. range | (°C) | -10-45 | -10-45 | -10-45 | -10-45 | -10-45 | -10-45 | -10-45 | | | | | |
| Net weight | (kg) | 260 | 270 | 295 | 495 | 622 | 755 | 893 | | | | | |
| Net size | (mm) | 1270X950X1225 | 1270X950X1225 | 1200X970X1425 | 2140X1280X1670 | 2200X1315X2080 | 2400X1300X2150 | 2400X1300X2 | | | | | |









DERON Air-Water Heat Pump For Sanitary Hot Water/Central Heating



Performance Data:

| Model | DE-46W/D | | | | DE-92W/D | | | DE-105W/D | | | DE-150W/D | | | DE-180W/D | | |
|--------|----------|--------|--------|-----|----------|--------|-----|-----------|--------|-----|-----------|--------|------|-----------|--------|-----|
| Tw(°C) | Ta(℃) | Hc(KW) | Pi(KW) | COP | Hc(KW) | Pi(KW) | COP | Hc(KW) | Pi(KW) | COP | Hc(KW) | Pi(KW) | COP | Hc(KW) | Pi(KW) | COP |
| 30 | 7 | 15.7 | 3.4 | 4.5 | 31.2 | 7.4 | 4.2 | 32.3 | 7.5 | 4.3 | 44.9 | 10.9 | 4.1 | 63.2 | 14.8 | 4.2 |
| | 10 | 16.5 | 3.5 | 4.7 | 33.5 | 7.6 | 4.4 | 33.6 | 7.4 | 4.5 | 46.7 | 11.1 | 4.2 | 65.7 | 15 | 4.4 |
| 30 | 20 | 19,7 | 3.6 | 5.4 | 39.8 | 7.8 | 5.1 | 40 | 7.6 | 5.3 | 55.6 | 11.4 | 4.84 | 79.7 | 15.6 | 5.1 |
| | 30 | 21.2 | 3.7 | 5.6 | 43 | 7.9 | 5.4 | 43.2 | 7.7 | 5.6 | 60 | 11.6 | 5.1 | 85.9 | 15.8 | 5.4 |
| | 7 | 15 | 3.9 | 3.8 | 30.6 | 8.2 | 3.7 | 34.3 | 8.1 | 4.2 | 40.2 | 11.2 | 3.6 | 61.3 | 15.7 | 3.9 |
| 35 | 10 | 15.9 | 3.9 | 4 | 32.4 | 8.3 | 3.9 | 36.2 | 8.2 | 4.4 | 42.5 | 11.3 | 3.8 | 64.7 | 15.9 | 4.1 |
| 33 | 20 | 18.8 | 4 | 4.7 | 38.6 | 8.6 | 4.5 | 45.5 | 8.7 | 5.1 | 53.3 | 12 | 4.41 | 83 | 17.1 | 4.8 |
| | 30 | 20.2 | 4.1 | 4.9 | 41.6 | 8.8 | 4.7 | 49 | 8.9 | 5.5 | 56.9 | 12.3 | 4.6 | 83.2 | 17.1 | 4.8 |
| | 7 | 14.7 | 4.2 | 3.5 | 29.8 | 8.9 | 3.3 | 34.4 | 8.8 | 3.9 | 39 | 12.5 | 3.1 | 60.5 | 17.2 | 3.5 |
| 40 | 10 | 15.5 | 4.4 | 3.6 | 31.5 | 9 | 3.5 | 36.3 | 8.9 | 4 | 41.2 | 13 | 3.7 | 62.8 | 17.6 | 3.6 |
| 40 | 20 | 18.6 | 4.3 | 4.3 | 37.6 | 9.2 | 4.1 | 43.7 | 9.6 | 4.5 | 50.9 | 13.2 | 3.85 | 81.5 | 18.5 | 4.4 |
| | 30 | 20.5 | 4.3 | 4.7 | 41 | 9.3 | 4.4 | 47.6 | 9.7 | 4.9 | 54.2 | 13.4 | 4 | 82.1 | 18.6 | 4.5 |
| | 7 | 14.3 | 4.6 | 3.1 | 29.3 | 9.4 | 3.1 | 33.6 | 10.5 | 3.2 | 38.5 | 13.6 | 2.8 | 59.3 | 18.7 | 3.2 |
| 45 | 10 | 14.9 | 4.6 | 3.2 | 31.2 | 9.5 | 3.3 | 35.7 | 10.6 | 3.4 | 40 | 14 | 2.9 | 61.2 | 19 | 3.3 |
| 40 | 20 | 18.2 | 4.7 | 3.8 | 36.3 | 9.6 | 3.8 | 43.9 | 10.8 | 4.1 | 51.4 | 14.2 | 3.61 | 81.4 | 20.2 | 4 |
| | 30 | 20.3 | 4.8 | 4.2 | 40.1 | 9.7 | 4.1 | 48.4 | 10.9 | 4.4 | 53.6 | 14.4 | 3.7 | 82 | 20.8 | 3.9 |
| | 7 | 14 | 5 | 2.8 | 28.9 | 10.7 | 2.7 | 34.5 | 11.7 | 2.9 | 37.9 | 14.5 | 2.6 | 58.2 | 21.3 | 2.7 |
| 50 | 10 | 14.9 | 5.1 | 2.9 | 30.9 | 10.8 | 2.9 | 36.8 | 11.8 | 3.1 | 39.4 | 15.1 | 2.6 | 60.1 | 22 | 2.8 |
| 50 | 20 | 17.7 | 5.2 | 3.3 | 35.8 | 10.9 | 3.3 | 43.9 | 12.1 | 3.6 | 48.2 | 15.7 | 3.07 | 80.1 | 23.1 | 3.5 |
| | 30 | 19.4 | 5.4 | 3.5 | 39.4 | 10.9 | 3.6 | 48.3 | 12.1 | 3.9 | 52.8 | 16.2 | 3.3 | 81 | 23.9 | 3.5 |
| | 7 | 13.8 | 5.6 | 2.4 | 28.1 | 10.8 | 2.6 | 34.6 | 13.1 | 2.6 | 37 | 16.7 | 2.2 | 57.2 | 25.1 | 2.3 |
| 55 | 10 | 14.7 | 5.7 | 2.5 | 30 | 11.1 | 2.7 | 36.9 | 13.4 | 2.8 | 39 | 17.5 | 2.3 | 59.4 | 25 | 2.4 |
| 33 | 20 | 16.3 | 5.6 | 2.9 | 37 | 12.3 | 3 | 45.3 | 14.8 | 3 | 47.2 | 18.8 | 2.5 | 78.8 | 25 | 2.6 |
| | 30 | 17.1 | 5.6 | 3 | 39 | 12.4 | 3.1 | 47.7 | 14.9 | 3.2 | 51.1 | 18.9 | 2.7 | 79.6 | 25.7 | 2.8 |
| | 7 | 13.4 | 6.2 | 2.2 | 27.3 | 13 | 2.1 | 34 | 14.6 | 2.3 | 36.4 | 19 | 2.1 | 56.9 | 26.1 | 2.3 |
| 60 | 10 | 14.3 | 6.3 | 2.1 | 29.2 | 13.2 | 2.2 | 36.3 | 14.8 | 2.5 | 38.6 | 20.2 | 2 | 58.3 | 27.3 | 2.3 |
| 00 | 20 | 16.4 | 6.2 | 2.7 | 33.8 | 13.3 | 2.5 | 42.4 | 14.4 | 2.9 | 46.8 | 19.5 | 2.4 | 78.2 | 28 | 2.8 |
| | 30 | 18.7 | 6.4 | 2.9 | 38.6 | 13.3 | 2.9 | 48.4 | 15 | 3.2 | 50 | 17.8 | 2.8 | 79 | 28.6 | 2.9 |

- 1. Tw: Output water temperature(°C)
- 2. Ta: Ambient temperature(℃)
- 3. Pi: Power consumption of the whole unit(W)
- 4. Hc: Heating capacity(W)
- 5. COP: Coefficient of Performance



Anexo III: Catálogo de la Caldera de Condensación Vaillant ecoCRAFTexclusiv VKK1206/3E

En este anexo se presentan los aspectos más relevantes que nos muestra el catálogo de la caldera de condensación Villant ecoCRAFTexclusiv VKK1206/3E. Dicha caldera se ha utilizado para todas la simulaciones de este trabajo.





Condensación Vaillant

Expertos en calderas de Condensación

El producto más adecuado para cualquier necesidad y demanda de ACS ecoTEC exclusive Calderas mixtas y sólo calefacción

Un diseño elegante y práctico Se adapta a cualquier ambiente. Y un cuidado diseño interior que facilita el trabajo de los profesionales.

Manejo intuitivo

Las calderas cuentan con un
display con pantalla grande
retrolluminada y la mayoría con
texto explicativo que permite un
manejo de la caldera sencillo e
intuitivo.

Acumuladores de ACS Y para combinar con todas estas calderas una amplia gama de acumuladores de ACS para satisfacer las más exigentes demandas de agua caliente.

Accesorios de regulación Regulación inteligente para cualquier tipo de instalación.

Accesorios de Instalación Disponibles para facilitar la Instalación tanto hidráulica como de salida de gases. Una única plantilla de instalación con las mismas dimensiones de conexión para todas las calderas murales: todas las gamas de calderas murales se instalan inus:





ecoTEC plus Calderas mixtas y sólo calefacción



ecoTEC plus + actoSTOR Calderas mixtas con acumulador



ecoCOMPACT Combinación elegante de alto confort ACS y la más alta eficiencia en el menor espacio



ecoTEC plus alta potencia



ecoCRAFT exclusive Caldera de pie alta potencia



Con 140 años de experiencia en tecnología de calefacción con gas, Vaillant es pionera en la tecnología de condensación en Europa, logrando un progreso significativo y demostrando constantemente nuestra capacidad para ofrecer innovadoras soluciones que se adaptan a cualquier necesidad.

La calderas de condensación Valilant son cada ver más eficientes, más inteligentes, más simples, más limplas, más silenciosas, más duraderas y fáciles de usar. Todas las calderas de condensación de Valilant destacan por Tener una innovadora inperiería, una increbte eficiencia y un diseño compacto y elegante.

Ahorro en qas y electricidad Las calideras de condensación ecoTEC plus de Valilant han sido las primeras del mercado con las que sus usuarios ahorran en la factura del gas y la electricidad. Ofrecen másimo confort con el míslimo consumo. Además, si junto con la caldera se instala un termostat lo modulante o con sonda exterior el ahorro se incrementa notablemento.

Hibridación con otros sistemas
Gracias a la importante inversión en 10 que lieva a cabo. Valillant
puede ofrecer souciones técnicas para cuatquier necesicad,
instalar una caldera de condensación Valillant con un sistema
solar o bomba de calor permite a los usuarios ahorrar mucha
más energía y recursos.

Premios y reconocimientos

Premios y reconocimientos
Las calderas de condensación de
Vallant cuentan con varios
reconocimientos a nivel
internacional, entre ellos destaca el
reconocimiento que les han otorquado
rel Reino Unido, donde el mercado
de las calberas de condensación
ronda el 100%, como una de las
marcas Superbrands, que garantirda
a los usuarios que están adquirante
a los usuarios que están adquirante
el mejor producto al elegir Valilant.









ecoCRAFT exclusiv

Sólo calefacción

Potencias: 80, 120, 160, 200, 240 y 280 kW

- Cascadas hasta I.120 kW
 Cascadas hasta I.120 kW
 Caldera de condensación de pie
 compacta de altas prestaciones y bajas
 emisiones
 Capaz de dar servicio a edificios
 multivivienda de uso terdario
 Quemador de premezcia de acero
 inoxidable
 Regulación electrónica de la mezcia de
 aire (gas
 Ampilo rango de modulación (17-100%)
 Elevado rendimiento
 (hasta 110% dy PCI)
 Terminal de usuario con pantalla
 multifunción
 Posibilidad de installación hasta 4
 calderas con un ampilo rango de
 modulación (141-1120 kW). Las
 cascadas de calderas eco CRAF1
 permiten adaptar la tecnología de la
 condensación a edificio de viviendas
 en altura de tamaño medio-grande y a
 instalaciones de uso terciario
 negocios como hoteles de tamaño
 medio.



| | | | acoCRAFT ox clusiv V KK | | | | | | | | |
|---|----------------------------------|----------------------------------|--|--|--|--|--|--|--|--|--|
| | Condiciones | Ud. | 806/3-E | 1206/3-E | 1606/3-E | 2006/3-E | 2406/3-E | 2806/3-8 | | | |
| Datos técnicos Potencia útil mínmáx. Potencia útil mínmáx Potencia útil mínmáx Rango de modulación Poder calorífico nom. Rend. estándar | 40/30 °C 60/40 °C 80/60 °C | KW KW KW 96 KW 96 | 14,7-84,1 14,1-80,4 13,6-77,9 17,5-100 80,0 108 | 23,1-121,8 22,1-116,5 21,3-112,9 19-100 115,9 108 | 28,4-168,2 27,1-160,8 26,2-155,8 17 - 100 160,0 108 | 46,2-210,2 44,2-201,0 43,1-196,8 22 - 100 200,0 108 | 50,4-252,2 48,2-241,2 47,0-236,2 20 - 100 240,0 108 | 54,7-294, 52,3-281, 51,0-275,1 19 - 100 280,0 108 | | | |
| Calefacción Rango Tº ajustables Temperatura máxima Caudal Pérdida de carga Presión máxima | | oC L/h mbar bar | 35 - 85 85 3.442 80 6 | 35 - 85 85 4,986 85 6 | 35 - 85 85 6.883 90 6 | 35 - 85 85 8,604 95 6 | 35 - 85 85 10.325 100 6 | 35 - 85 85 12,046 105 6 | | | |
| Conex lones Conex . Ida/retorno Conex . condensados Conexión de gas | | ømm | R2" 21 1 1/2 " | R2" 21 1 1/2 " | R2* 21 11/2 * | R2** 21 11/2 * | R2** 21 1 1/2 * | R2* 21 11/2 * | | | |
| Conducto evacuación Conexión salida gases Presión de tiro | | mm Pa | 150 100,0 | 150 100,0 | 150 150,0 | 200 150,0 | 200 150,0 | 200 150,0 | | | |
| Tipos de instalación | | | | | Cot Cot Cot | Coo, Bas, Base | | | | | |
| Peso Con embalaje Sin embalaje Sin embalaje, con agua | | kg kg kg | 260 200 210 | 280 220 235 | 295 235 255 | 340 275 300 | 360 295 320 | 375 310 340 | | | |
| Conexión eléctrica Tensión/Frecuencia Potencia absorbida Grado prot. eléctrica | | V/Hz W | 230 / 50 260 IP 20 | 230 / 50 260 IP 20 | 230 / 50 320 IP 20 | 230 / 50 320 IP 20 | 230 / 50 320 IP 20 | 230 / 50 320 IP 20 | | | |
| Homologación | CE | | | | 00638 | IS3740 | | | | | |

