



DANISH
TECHNOLOGICAL
INSTITUTE



Descarbonización de procesos industriales mediante bombas de calor

Junio 2024

José Joaquín Aguilera Prado
Consultor, PhD
jjpr@teknologisk.dk

Benjamin Züldorf
Director de innovación, PhD
bez@teknologisk.dk



DANISH
TECHNOLOGICAL
INSTITUTE

FOODS
MATERIALS
ENERGY

...FOR A BETTER FUTURE

Creating value since 1906



Danish Technological Institute was founded in 1906 by the visionary engineer, Gunnar Gregersen.

That makes us one of the oldest institutes of our kind.

We are approved as an RTO by the Danish Minister of Higher Education and Science.



DANISH
TECHNOLOGICAL
INSTITUTE

Locations

Danish Technological Institute has five different locations in Denmark and one in Spain.



Odense



Taastrup



Aarhus



Sønder Stenderup



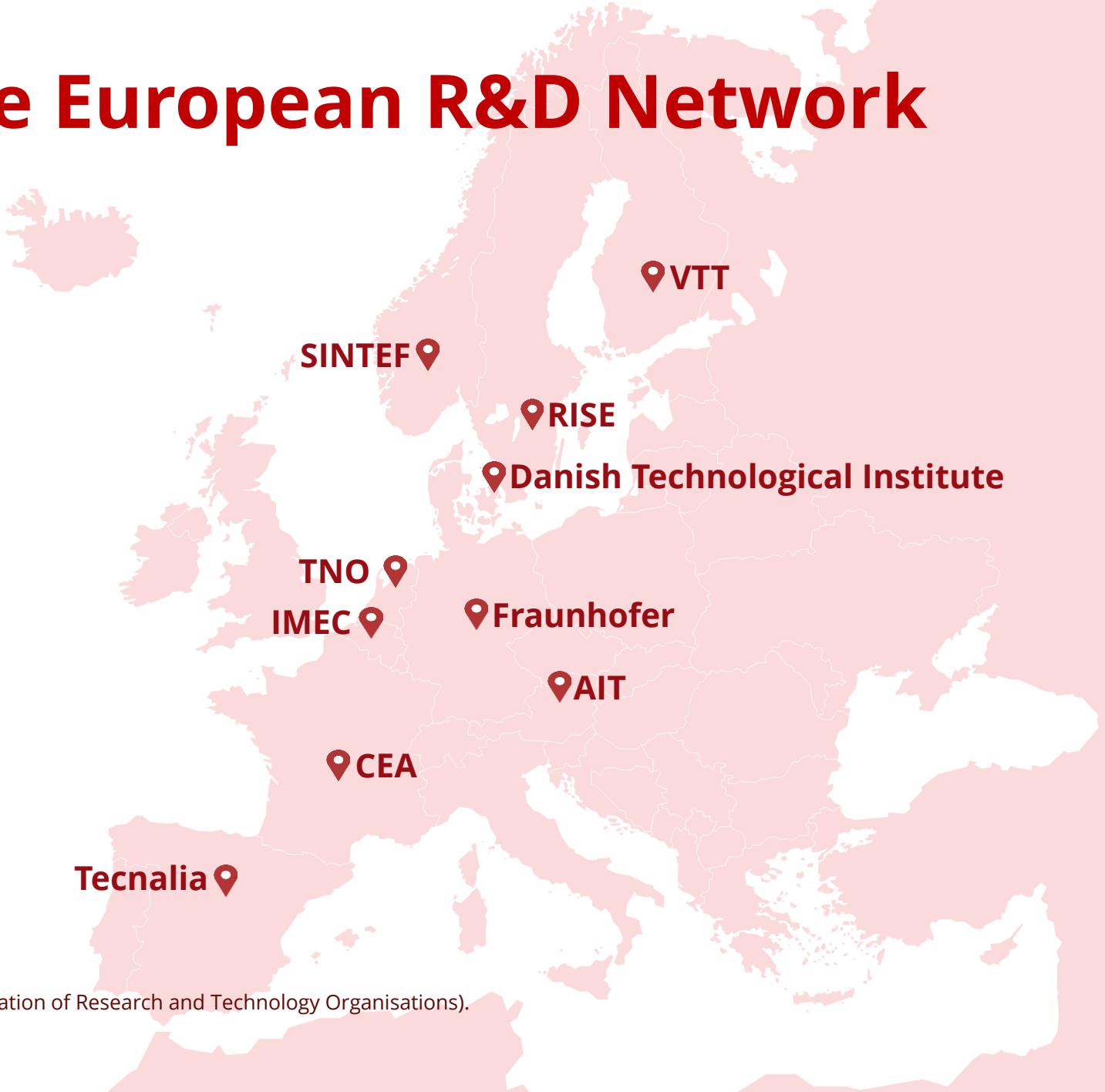
Skejby



A part of the European R&D Network

The institute is a member of EUROTECH*, along with nine of the biggest Research and Technology Organisations in Europe:

- CEA
- Fraunhofer
- TNO
- VTT
- SINTEF
- RISE
- IMEC
- Tecnalia
- AIT
- DTI



*EUROTECH is an interest group stemming from EARTO (the European Association of Research and Technology Organisations).

We offer three types of services



Validation

We validate and document technological solutions through tests and trials in our state-of-the art technology infrastructures.

Development

We run extensive research projects and develop pioneering technological solutions.

Integration

We integrate and implement technological solutions aligned with market, organisation, environment and culture.



Divisions

Food & Production



Building & Construction



Materials



Environmental Technology



Energy & Climate



DANISH
TECHNOLOGICAL
INSTITUTE

Tecnologías de refrigeración y bombas de calor



Validación

- Ensayos acreditados de bombas de calor
- De kW a MW



Integración

- Integración de procesos y estrategias de descarbonización
- Pruebas in situ
- Cursos para la industria



Desarrollo

- Desarrollo tecnológico de componentes y sistemas
- Pruebas experimentales
- Modelado y simulación



Bombas de calor domésticas



Sistemas de supermercado



Calefacción distrital

Operaciones de la unidad



Bombas de calor de alta temperatura

Descarbonización de las industrias

- Enfoque holístico de consultoría que apoya a las industrias
- Análisis de procesos y definición de objetivos
- Conceptualización y visión general de la tecnología
- Desarrollo de hojas de ruta
- Apoyo durante la implementación
- Validación de tecnologías a escala real
- Laboratorio de bombas de calor industriales
- Demostración in situ a los usuarios finales



- Desarrollo de componentes
- Diseño y optimización de sistemas
- Testeo de funcionalidad y rendimiento

Tecnologías

- Bombas de calor
- Almacenamiento térmico
- Redes térmicas
- Biogás y combustibles verdes
- Operaciones de la unidad
- Sistemas eléctricos
- Recuperación de agua

Alcance

- Energía
- Emisiones de GEI
- Agua
- Economía

Socios colaboradores

- Proveedores de tecnología (fabricantes de sistemas, OEMs, ...)
- Fabricantes de equipos de proceso
- Usuarios finales de diversas industrias (Alimentos y bebidas, Celulosa y papel, productos químicos, minerales, servicios públicos, ...)

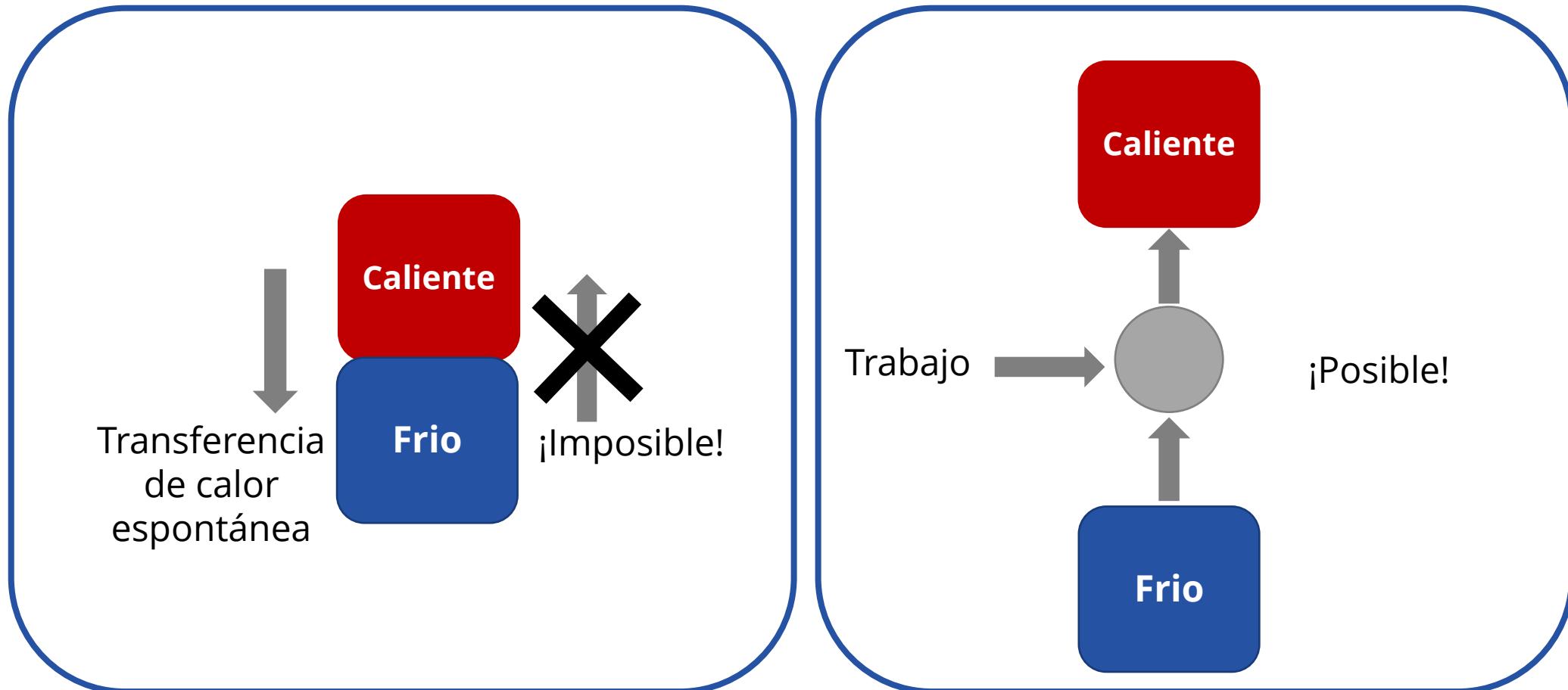


Bombas de calor industriales

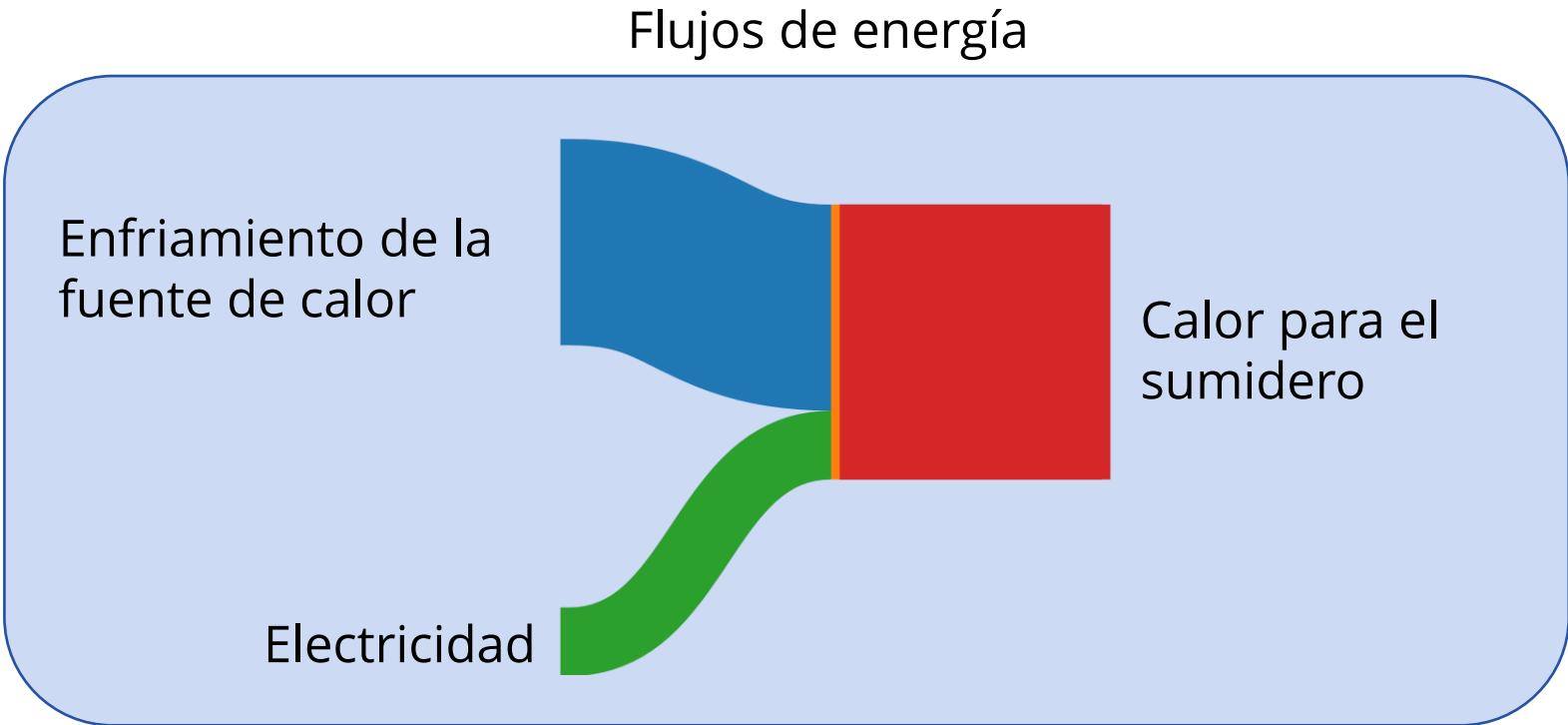
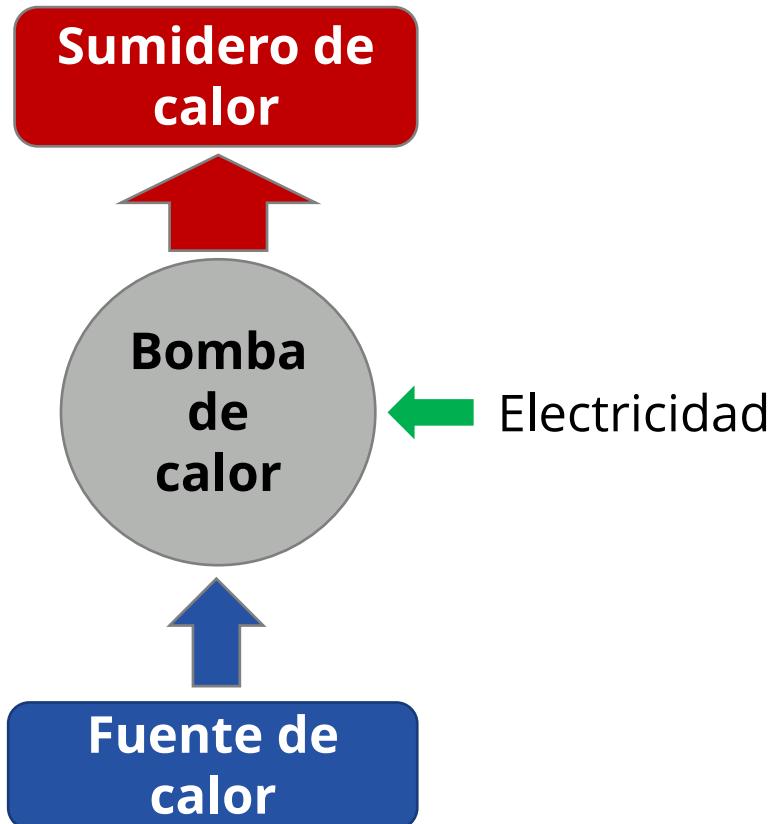
Motivación y tendencias globales



Transporte de calor



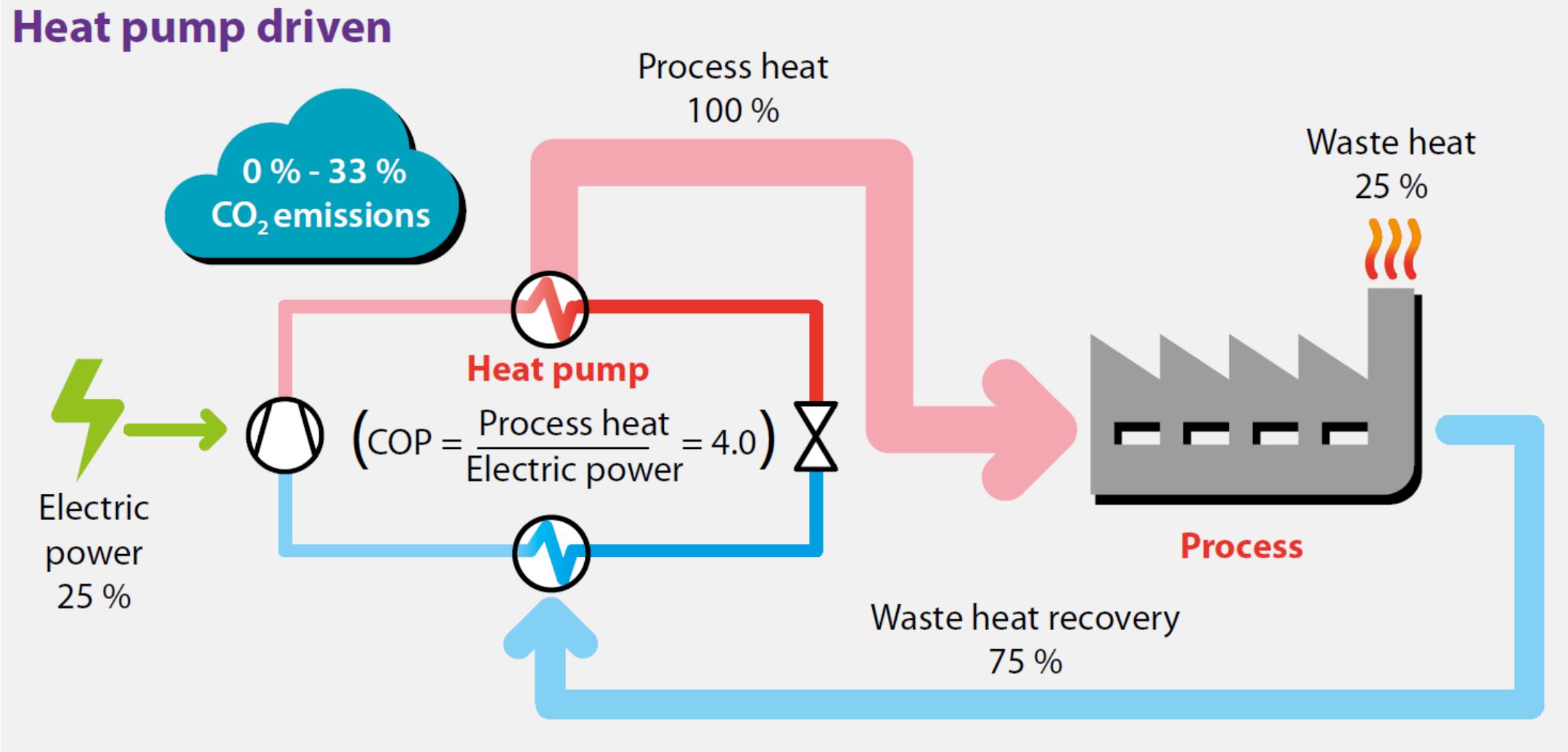
Bomba de calor eléctrica



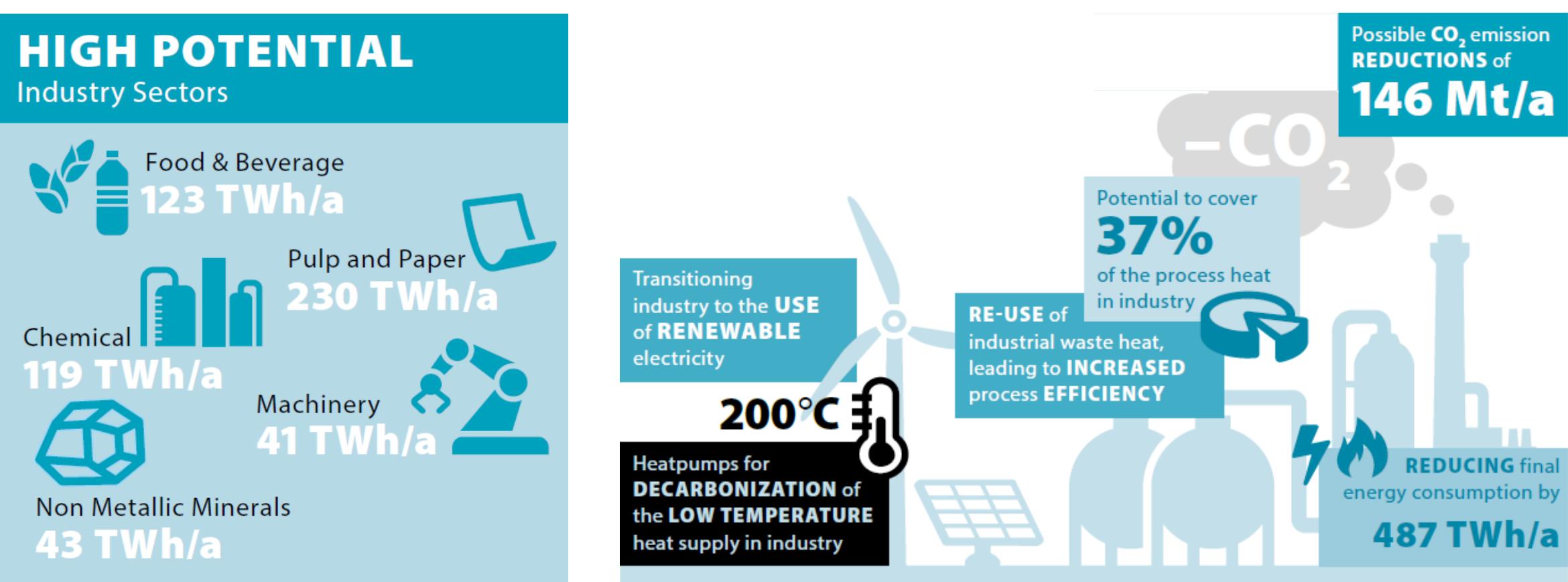
→ Es imprescindible disponer de una fuente de calor



Bombas de calor industriales – Principio de funcionamiento



Potencial de aplicación de las bombas de calor de alta temperatura



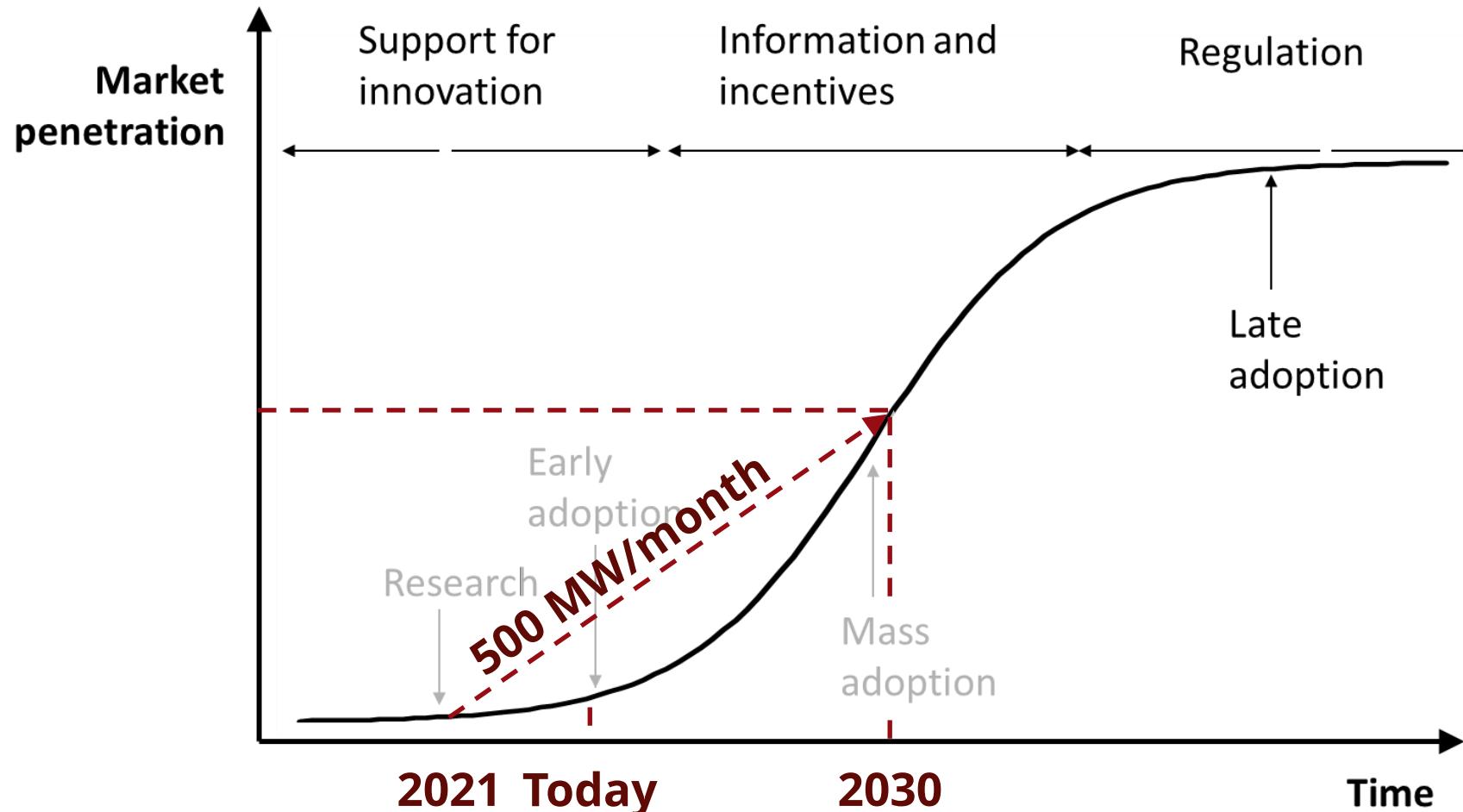
White Paper: Strengthening Industrial Heat Pump Innovation – Decarbonizing Industrial Heat

& Webinar



DANISH
TECHNOLOGICAL
INSTITUTE

De la adopción temprana a la adopción masiva

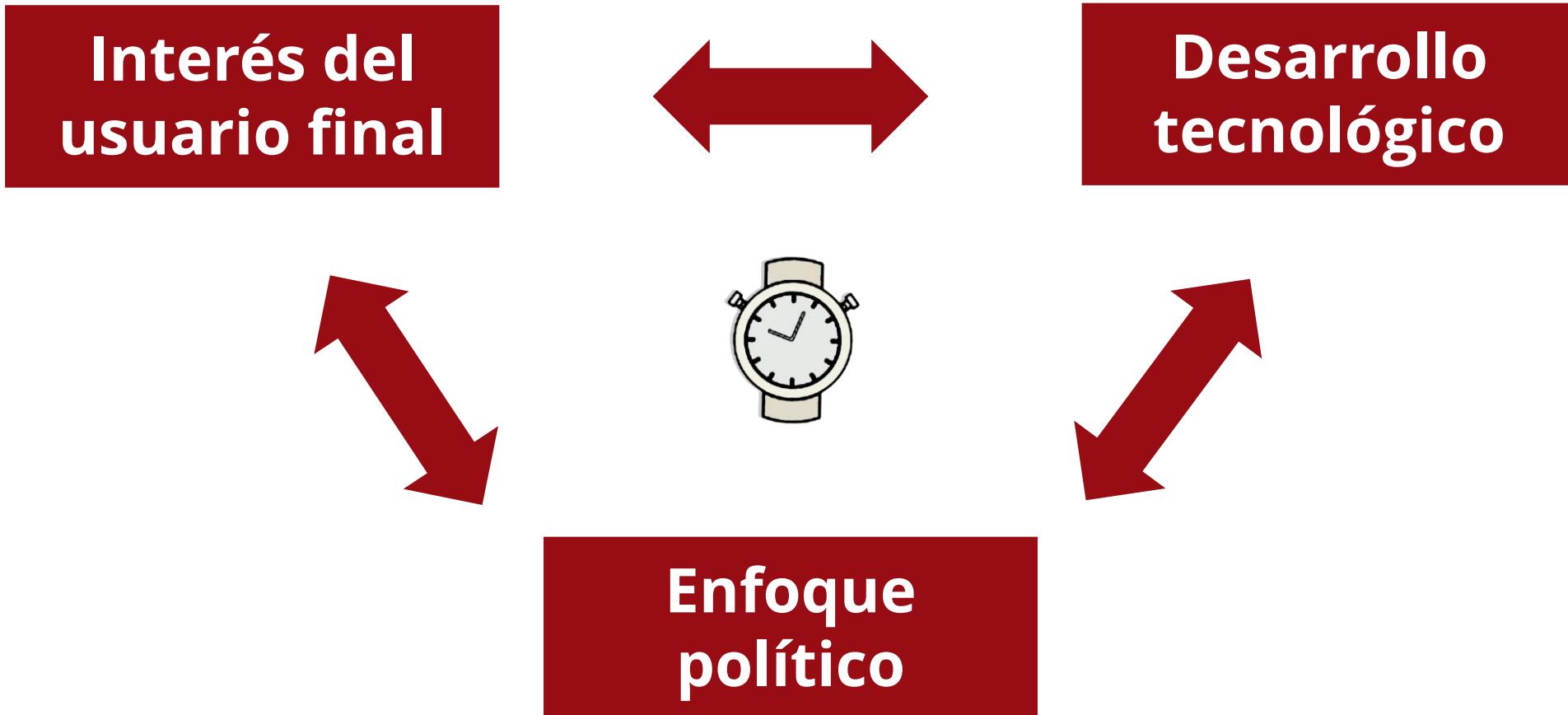


Fuentes: Rosenow et al. 2015 & IEA, Net Zero by 2050 – A Roadmap for the Global Energy Sector, 2021



DANISH
TECHNOLOGICAL
INSTITUTE

Los factores impulsores de la descarbonización



El camino hacia la implementación



Conciencia tecnológica

- Compromiso con la sostenibilidad y la descarbonización
- Potencialidades, limitaciones y características de la tecnología
- ¿Cómo explotar los potenciales?
- Variedad de partes interesadas involucradas



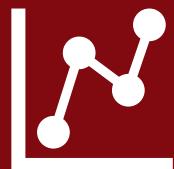
Desarrollo Tecnológico

- Desarrollo de componentes y sistemas
- Pruebas y demostraciones
- Variedad de tecnologías
- Esfuerzo colaborativo



Adopción del usuario final

- Ciclo de vida de la adopción de tecnología
- Adaptación de industrias para el suministro de calor basado en BC
- Estrategias de descarbonización



Condiciones de contorno

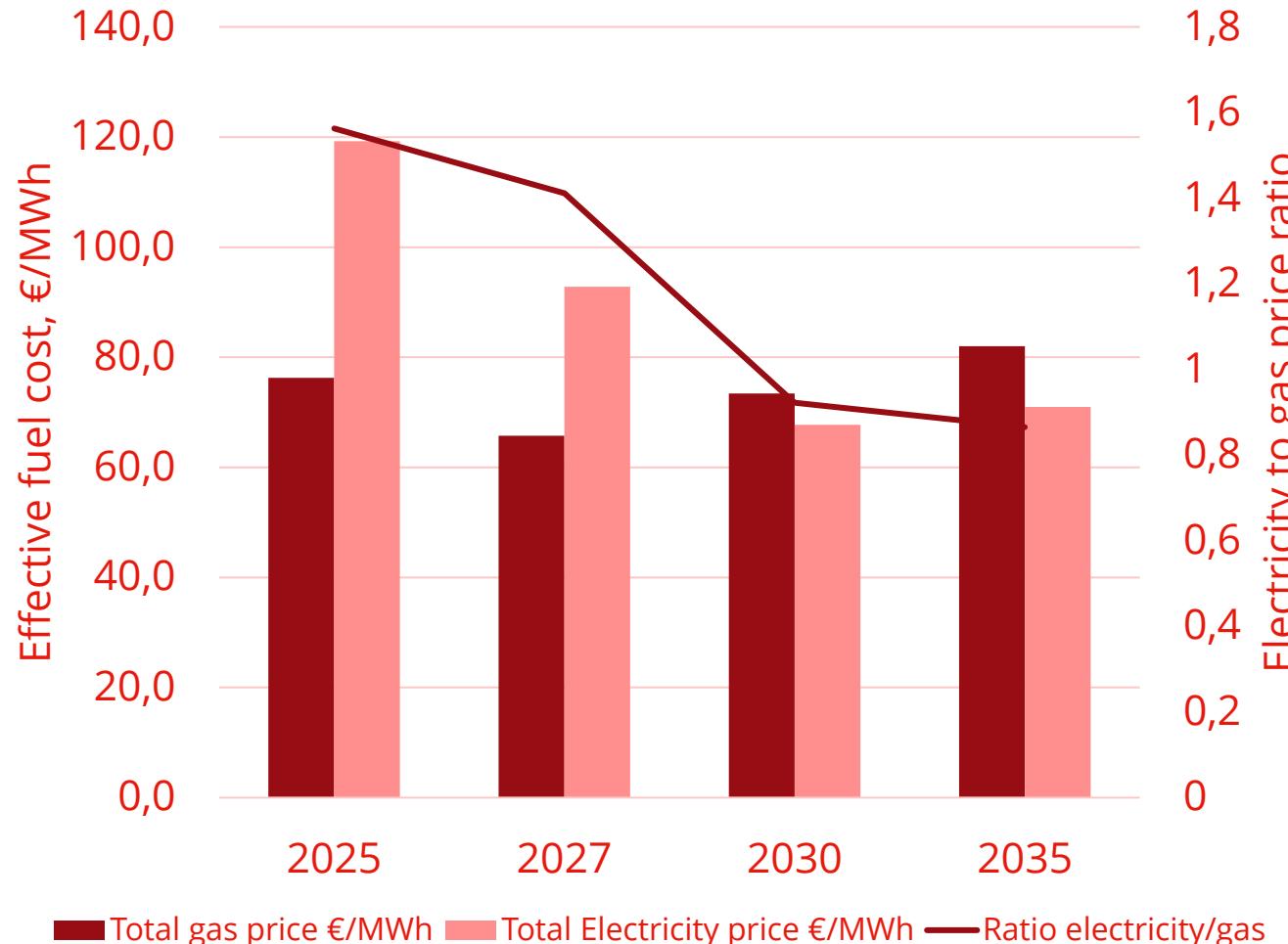
- Costo de los combustibles y GEI
- Marcos normativos
- Subvenciones e incentivos
- Evolución del mercado



Despliegue en el mercado

- Implementación de tecnología dentro de proyectos comerciales
- Curva de aprendizaje para operadores y proveedores
- Cadena de suministro que cubre volúmenes considerables
- Modelos de negocio

Evolución de los precios de los combustibles

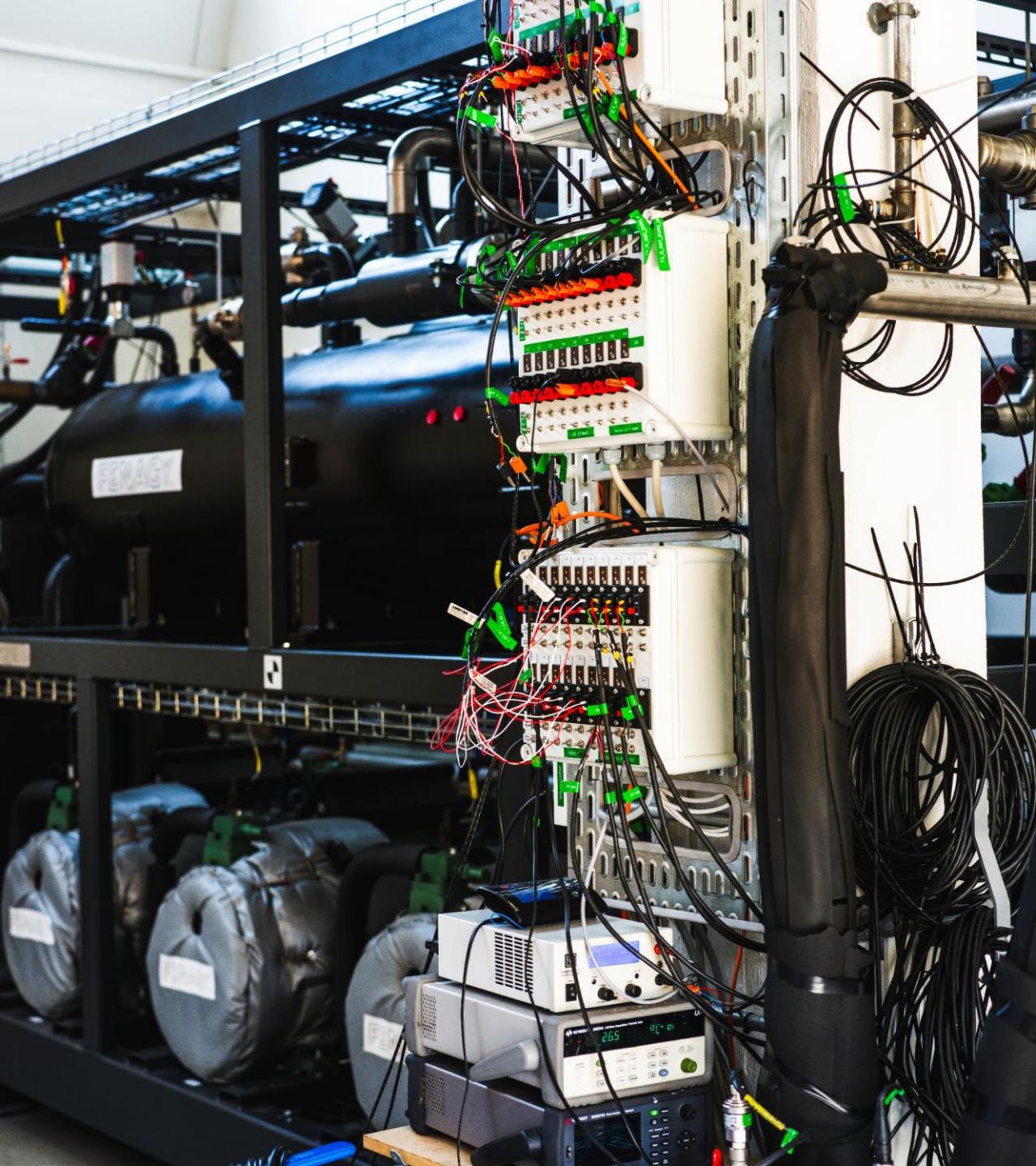


- Datos de la Agencia Danesa de la Energía- Climate Status and Outlook 2023
- El costo de transporte de la electricidad varía según los contratos y el área, promedio asumido
- Los impuestos sobre la electricidad se limitan al mínimo de la UE

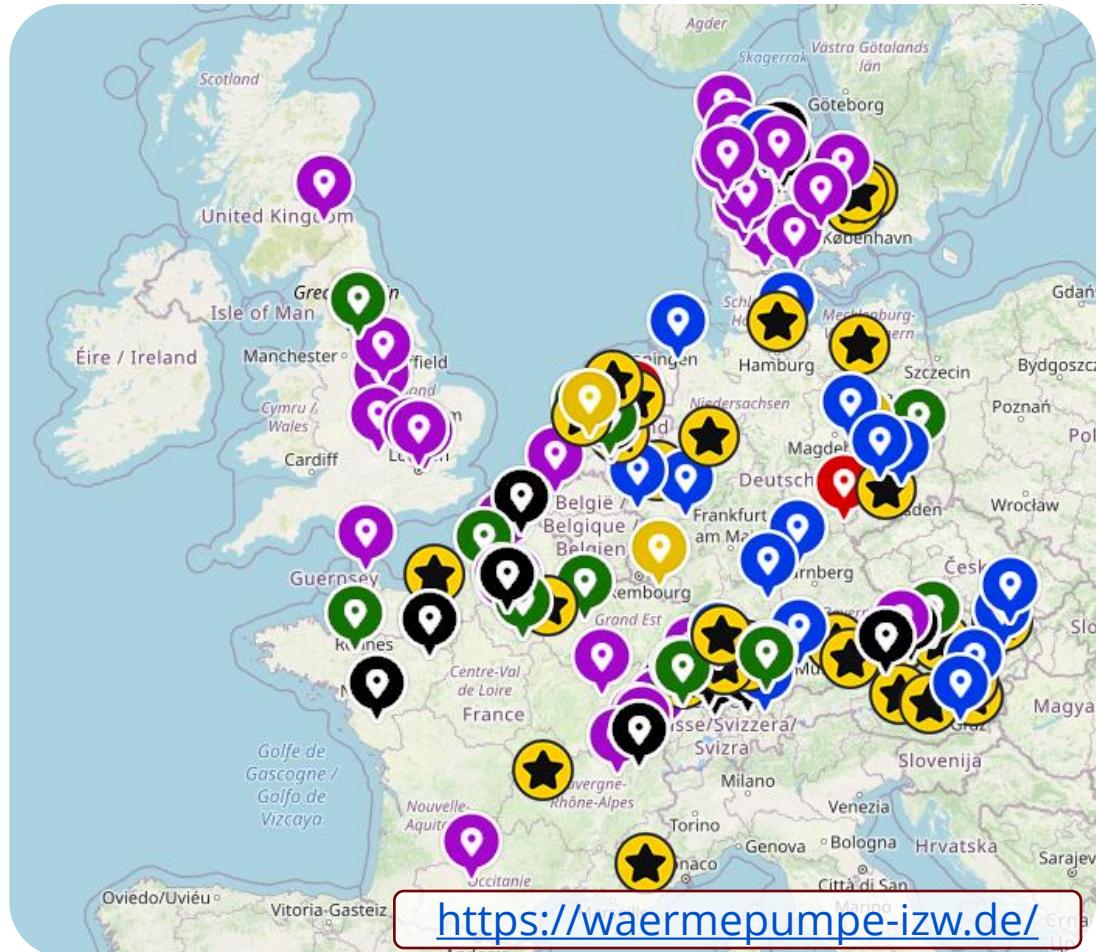


Tecnologías disponibles

Estado del arte de bombas de
calor industriales



Principios probados



- > 300 casos en el Anexo 48 del HPT - IEA
- Tecnología probada < 100 °C
Principios probados > 100 °C

Revisión de las tecnologías de bombas de calor de alta temperatura (HTHP)- IEA HPT Annex 58



TRL (Nivel de preparación tecnológica)	4-9
Coste específico medio	200 €/kW - 1500 €/kW
Capacidad	0.02 MW - 100 MW
Max. Temperatura de suministro	100 °C - 280 °C
Disponibilidad	Dependencia geográfica, por ejemplo, entre Europa y Japón
Número de tecnologías	37 tecnologías diferentes



Annex 58 High-Temperature Heat Pumps

Figure 2: Rank® modular solution

Our machines operate through an automatic, efficient managing system without human intervention. Real-time data transmission via the internet allows predictive maintenance by server data analysis, online supervision (PC, mobile phone, tablet, etc.), and remote configuration of working parameters.

Table 1: Performance for the single-stage cycle with IHX HTHP prototype (experimentally measured in lab, prototype, not fully optimized for specific purpose)

T _{source,in} [°C]	T _{source,out} [°C]	T _{tank,out} [°C]	T _{tank,in} [°C]	COP _{heating} [-]
84	70	103	59	
101	70	122	4.6	
102	72	130	4.0	
115	70	130	3.7	
100	90	160	3.0	
116	95	160	2.8	

Table 2: Case study for production of thermal oil.

T _{source,in} [°C]	T _{source,out} [°C]	T _{tank,out} [°C]	T _{tank,in} [°C]	COP _{heating} [-]
100	70	130	110	3.6
100	80	130	110	4.5

Project example

A perfect application for our HTHP systems is district heating networks (DHN).

DHN are present in urban and industrial environments where each user is connected and uses heat at a given temperature. Heat is distributed at a particular temperature, but users' needs can differ.

IEA Technology Collaboration Programme on Heat Pumping Technologies (HPT TCP)

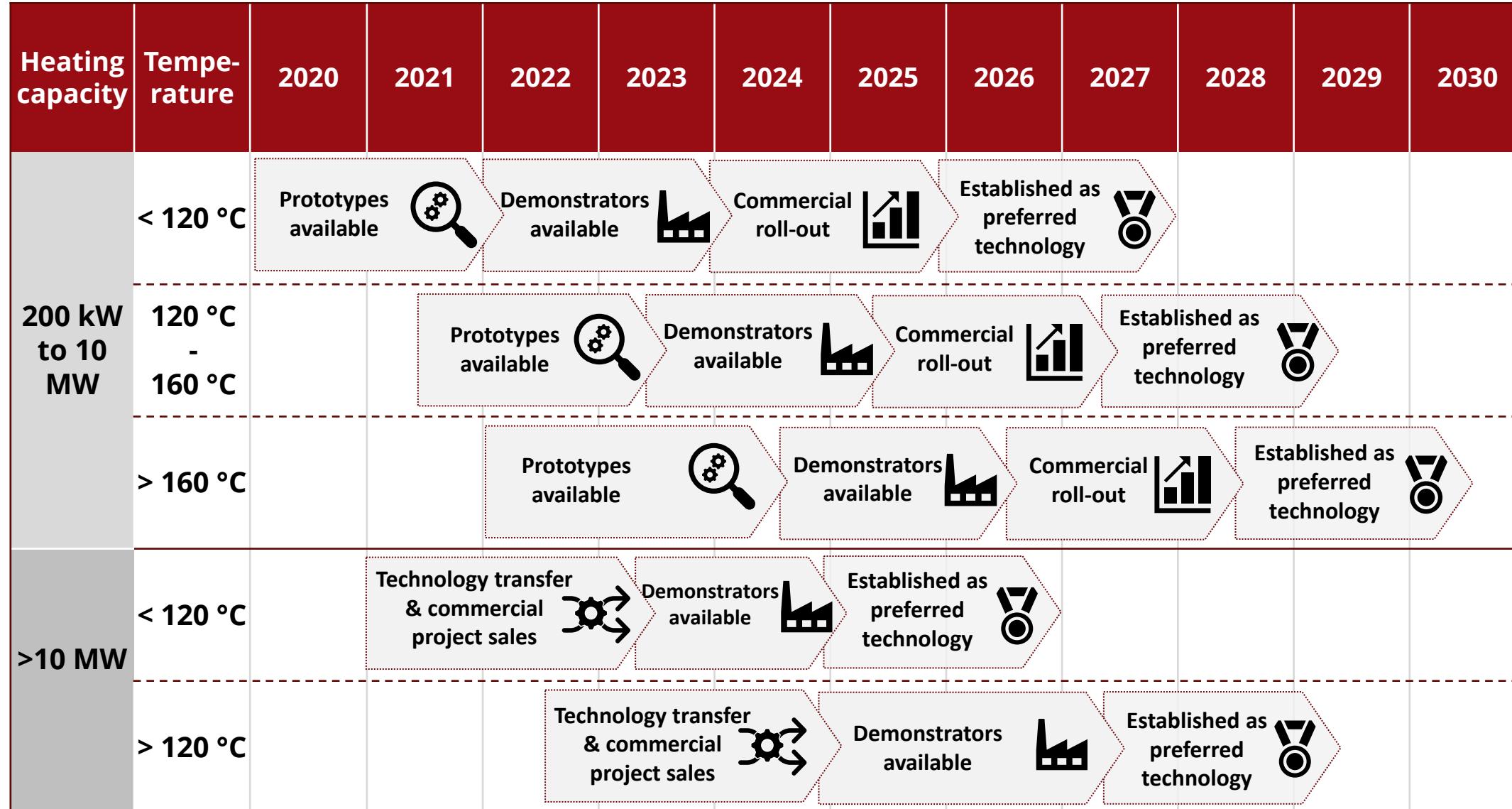
All information were provided by the supplier without third-party validation. The information was provided as an indicative basis and may be different in final installations depending on application specific parameters.

<https://heatpumpingtechnologies.org/annex58/task1/>



DANISH
TECHNICAL
INSTITUTE

Perspectivas de desarrollo de las HTHP hacia 2030



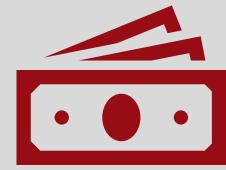
Implementación de bombas de calor

Integración en procesos
industriales



La conversión a bombas de calor requiere un cambio de mentalidad

Calentamiento de procesos basado en combustibles fósiles



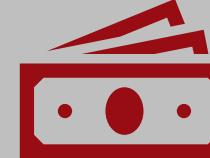
Coste del
calentamiento
del proceso



Consumo de
combustible

Bajo riesgo de CAPEX

Calentamiento de procesos basado en bomba de calor



Coste del
calentamiento
del proceso



Consumo
eléctrico



Tiempo de
funcionamiento



Capacidad
instalada



Temperatura

Alto riesgo de CAPEX

Bloqueo de la tecnología

Inversiones equivocadas = Descarbonización más lenta



- Equipos de proceso diseñados para altas presiones



- Recuperación de calor residual con diferencias de temperatura demasiado grandes



- Recuperación de calor residual de los procesos de combustión



- Suministro de calor residual para fines externos



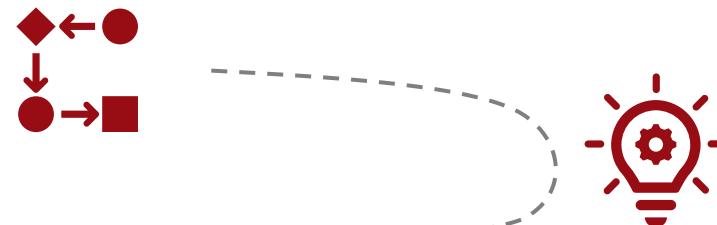
- Inversiones en equipos de proceso no optimizados para el suministro de nueva energía



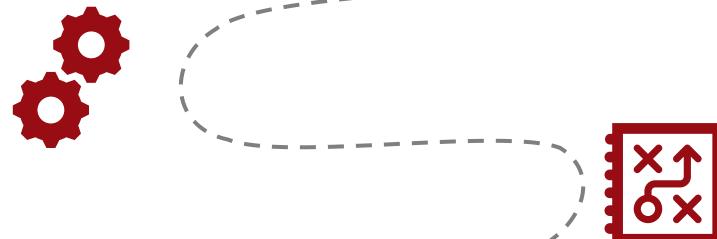
- Inversiones en servicios públicos de energía basadas en supuestos erróneos o cortoplacistas

La planificación a largo plazo es clave para el éxito

Mapeo de procesos existentes



Análisis de la **disponibilidad** y **perspectivas de la tecnología**



Reducción del riesgo de los proyectos de descarbonización



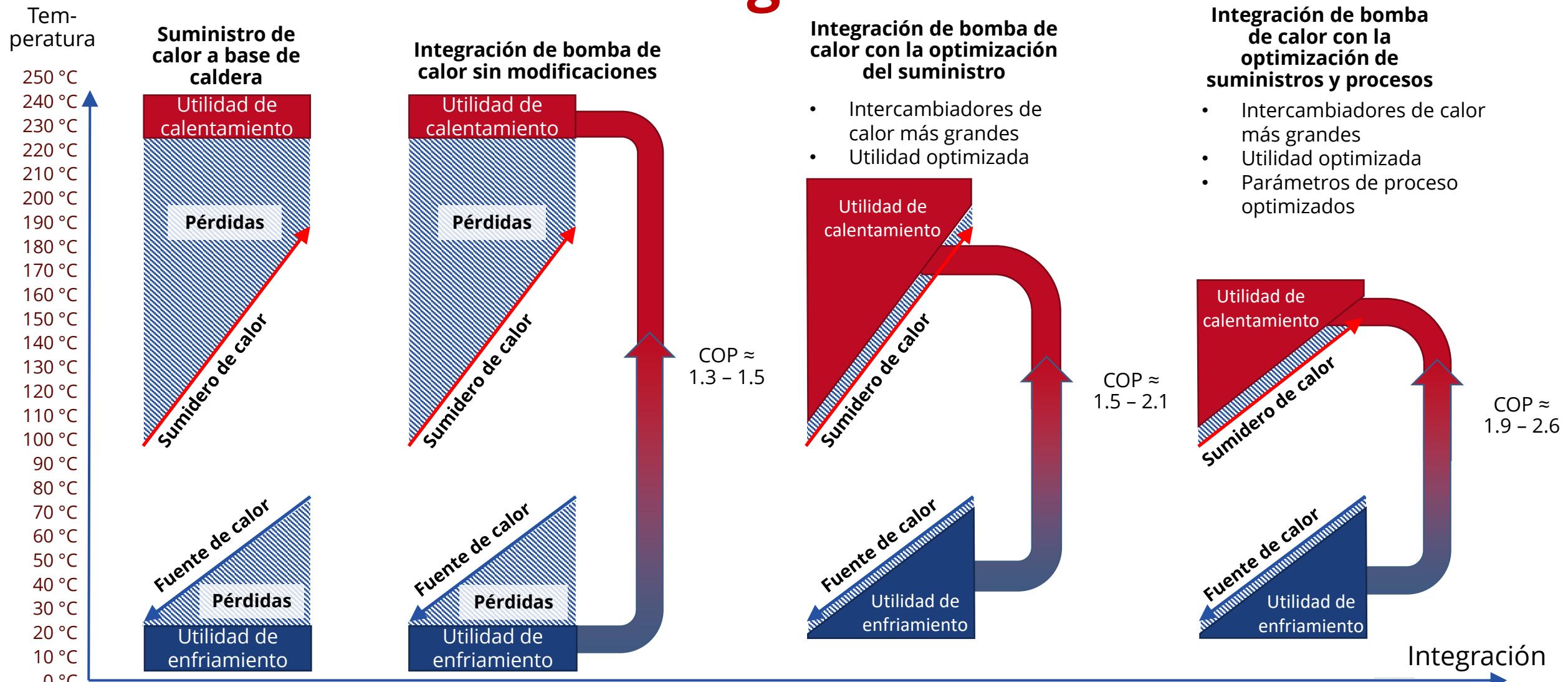
Desarrollo de **soluciones conceptuales**

Desarrollo de un **plan de descarbonización**

Implementación de un plan de descarbonización



Demandas de temperatura y nivel de integración



Diferentes niveles de integración

Nivel de proceso

Integración directa en los procesos, p. ej. :MVR

Nivel de unidad

Integración en torno a uno o más procesos, p. ej.: Equipos de secado

Nivel de utilidad

Sustitución de la utilidad con o sin integración, p. ej.: Reemplazo de caldera

Nivel sectorial

Suministro de calor por parte de terceros, p. ej.: Calefacción distrital

Máximas eficiencias

Modificaciones de proceso requeridas

Fuerte dependencia de las demandas del proceso

Bajo PBT requerido

Varios requisitos de aplicación

Recuperación de calor

Almacenamiento en búfer y equilibrio de carga

Mayores capacidades

Requerimiento limitado de modificaciones del proceso

Economía de escala

Horizontes de planificación (económicos) más largos

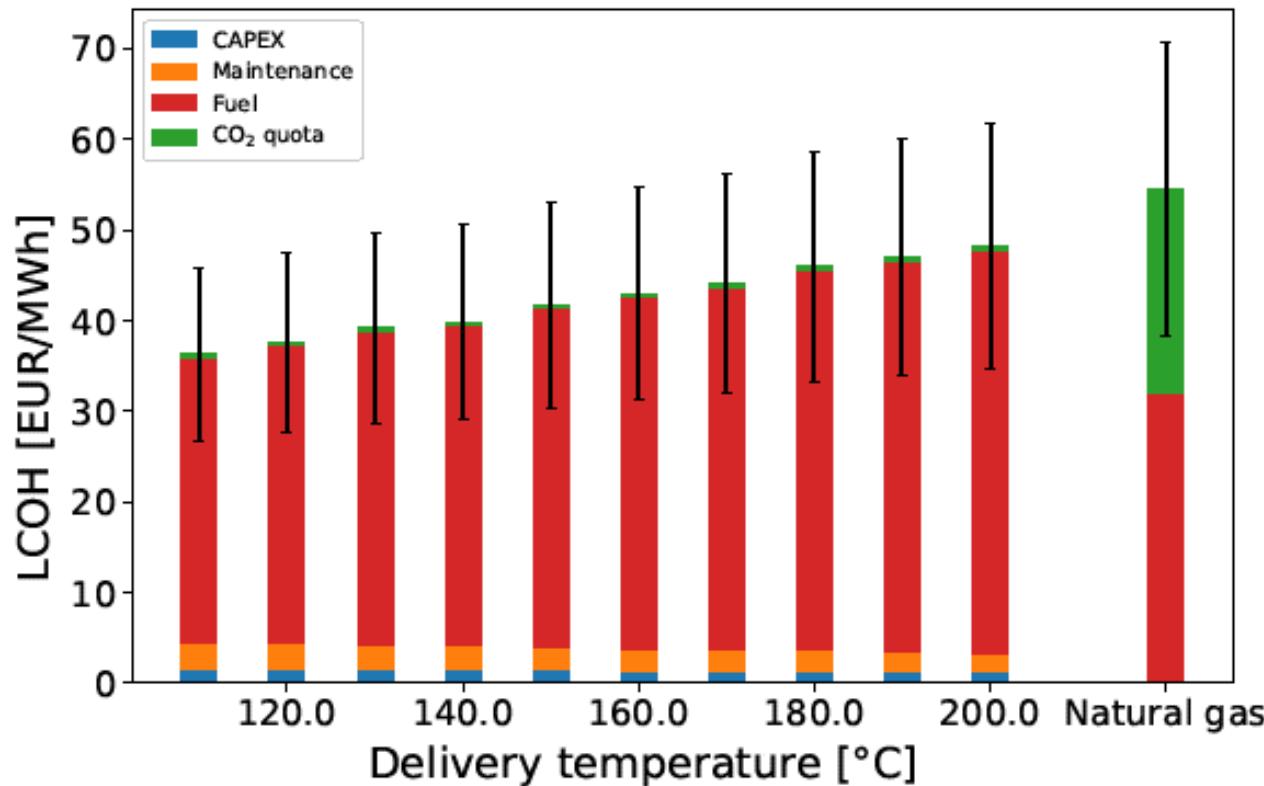


Costo de la temperatura

Disminución
de 10 K



Disminución del LCOH
en alrededor de un 5 %



- **Integración de procesos** es clave para encontrar soluciones óptimas en general
- **Intercambiadores de calor** son clave para implementar soluciones óptimas en general

Paradigmas

**Suministro de calor
a la temperatura
más baja posible**

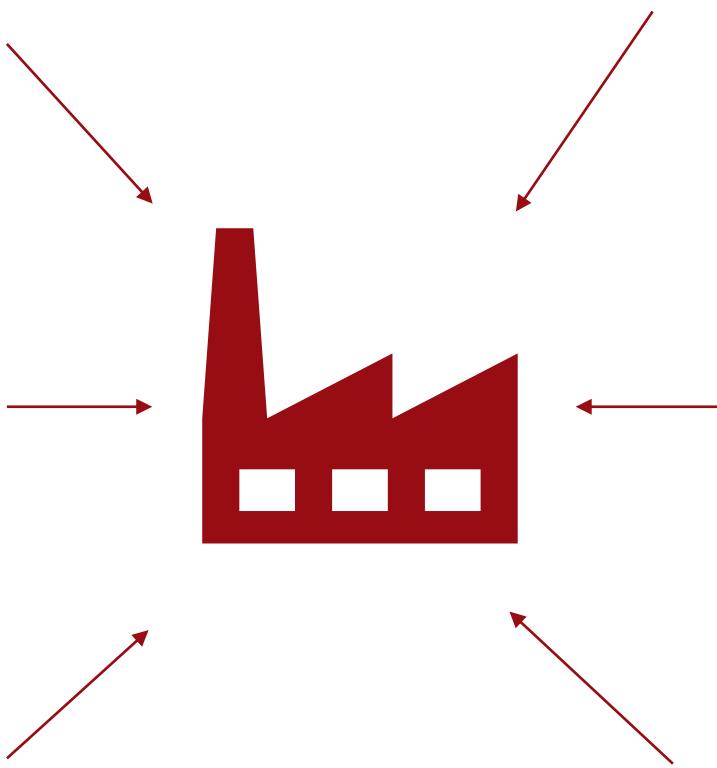
**Disponibilidad de
fuentes de calor**

**Agua caliente en
lugar de vapor**

**Recuperación de calor a
la temperatura más alta
posible**

**Las demanda punta de las
bombas de calor se reducen
mediante calderas de carga
máxima o almacenamiento**

**Instalaciones centrales o
descentralizadas: se requiere
una decisión específica del
emplazamiento**

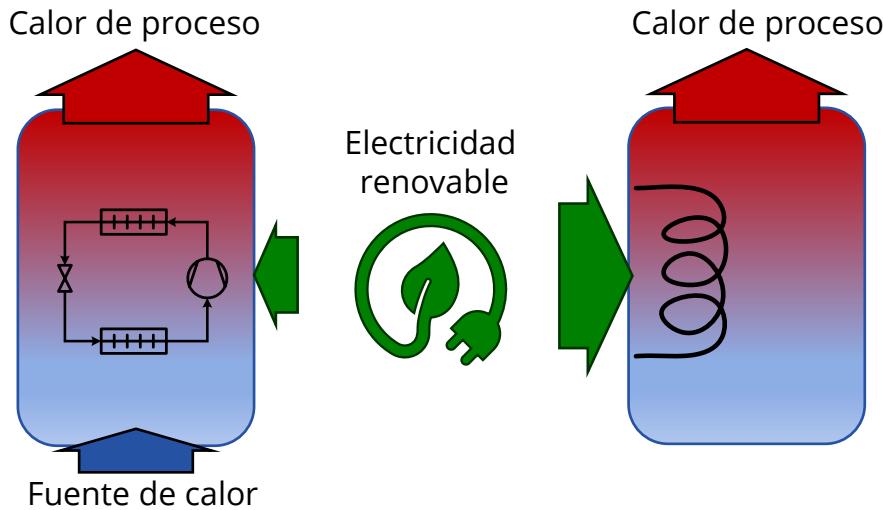


Bombas de calor v/s otras tecnologías de calentamiento



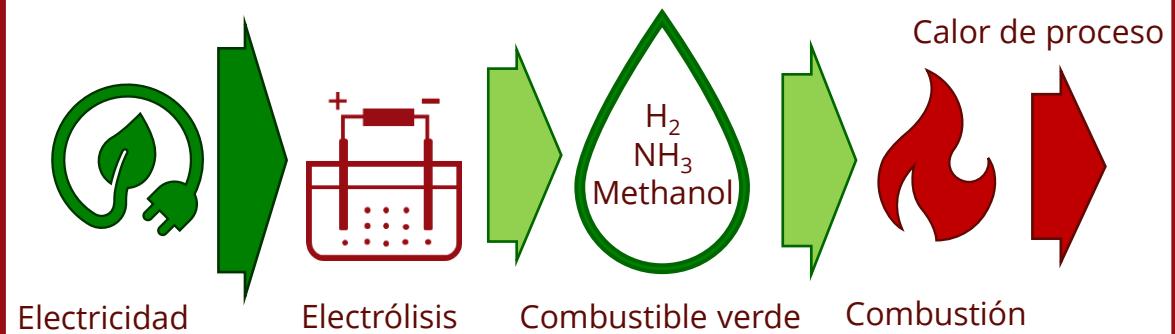
Electrificación directa vs. indirecta

Bombas de calor, calentamiento resistivo o por inducción



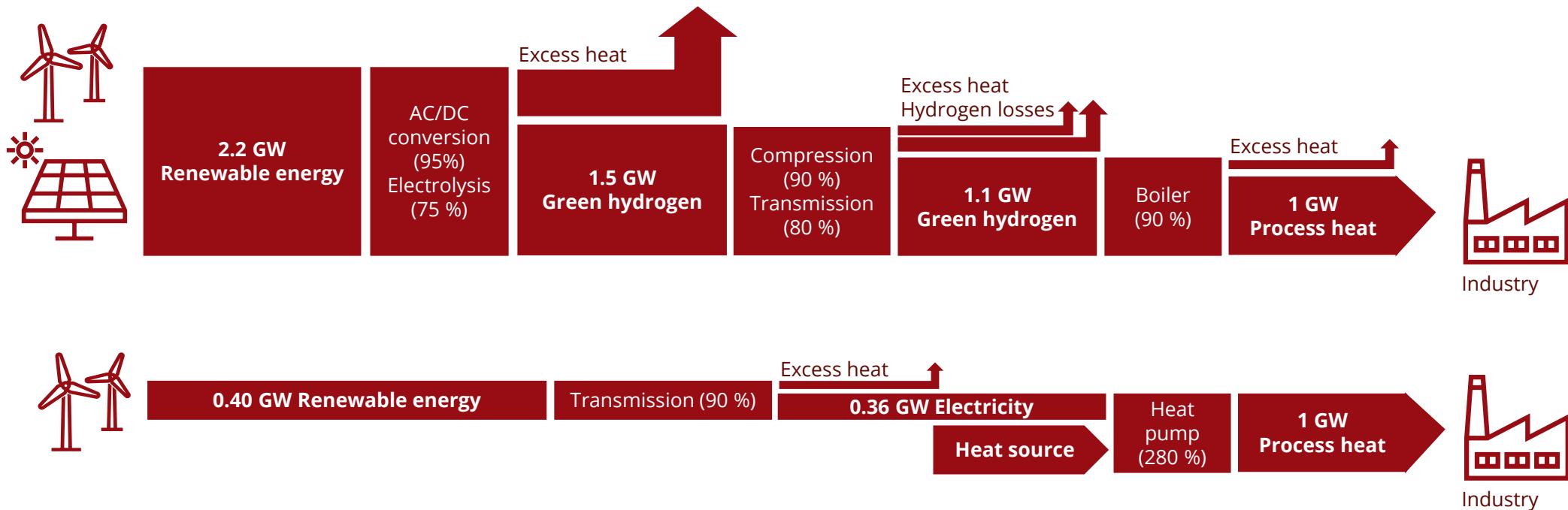
Electrificación directa

Combustión de combustibles verdes



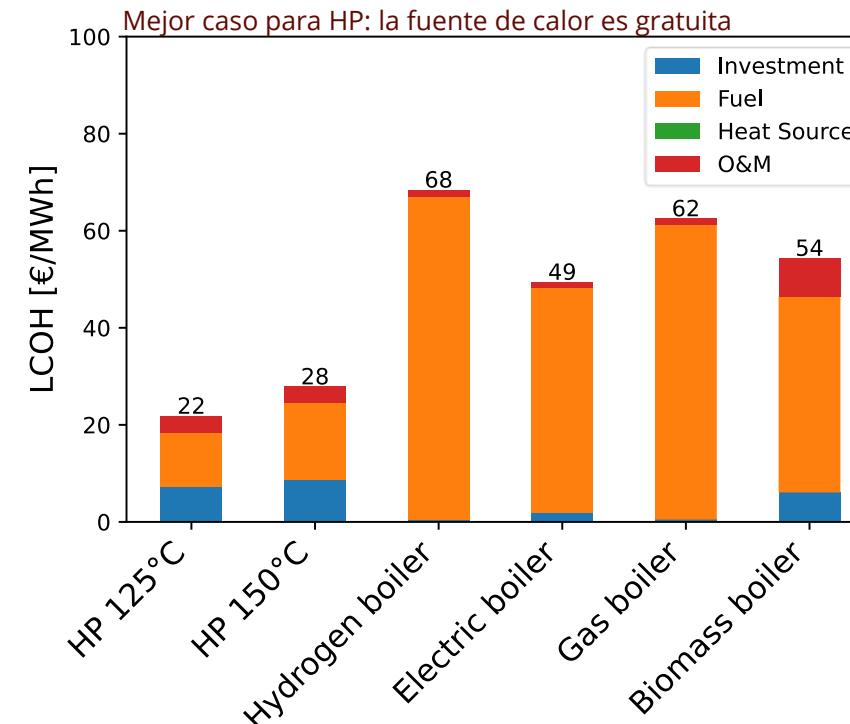
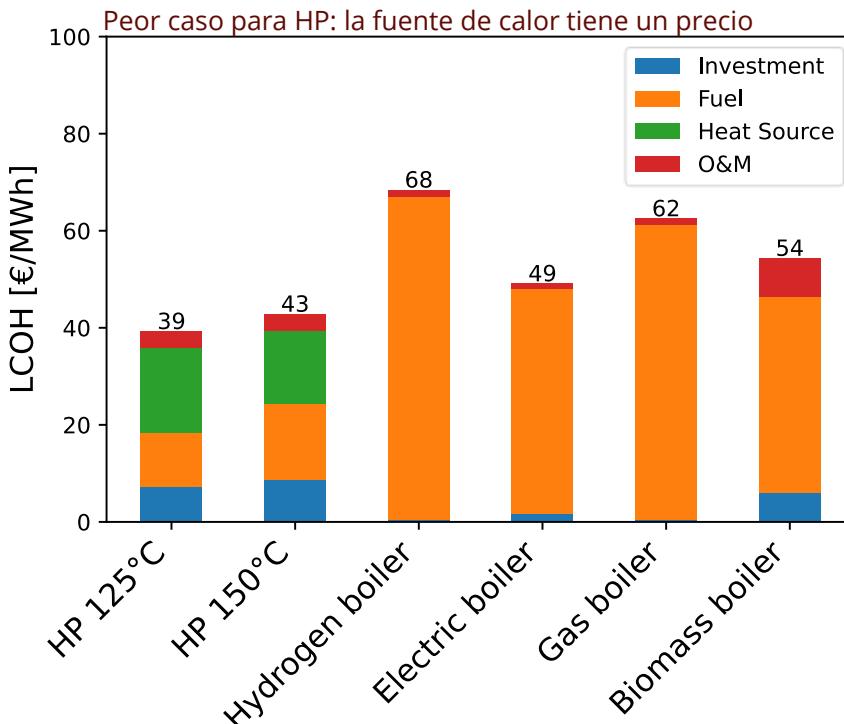
Electrificación indirecta

La perspectiva energética



Ejemplo: comparación de LCOH

- Comparación de diferentes tecnologías, año 2035
- Precios de inversión basados en los catálogos tecnológicos de la Agencia Danesa de la Energía
- Precios de los combustibles y la electricidad basados en las proyecciones climáticas de la Agencia Danesa de Energía



Escenario de referencia
Precio hidrógeno:
2 €/kg,
Precio electricidad:
44.2 €/MWh



Producción de vapor y agua caliente para procesos industriales

Ejemplos con bombas de calor



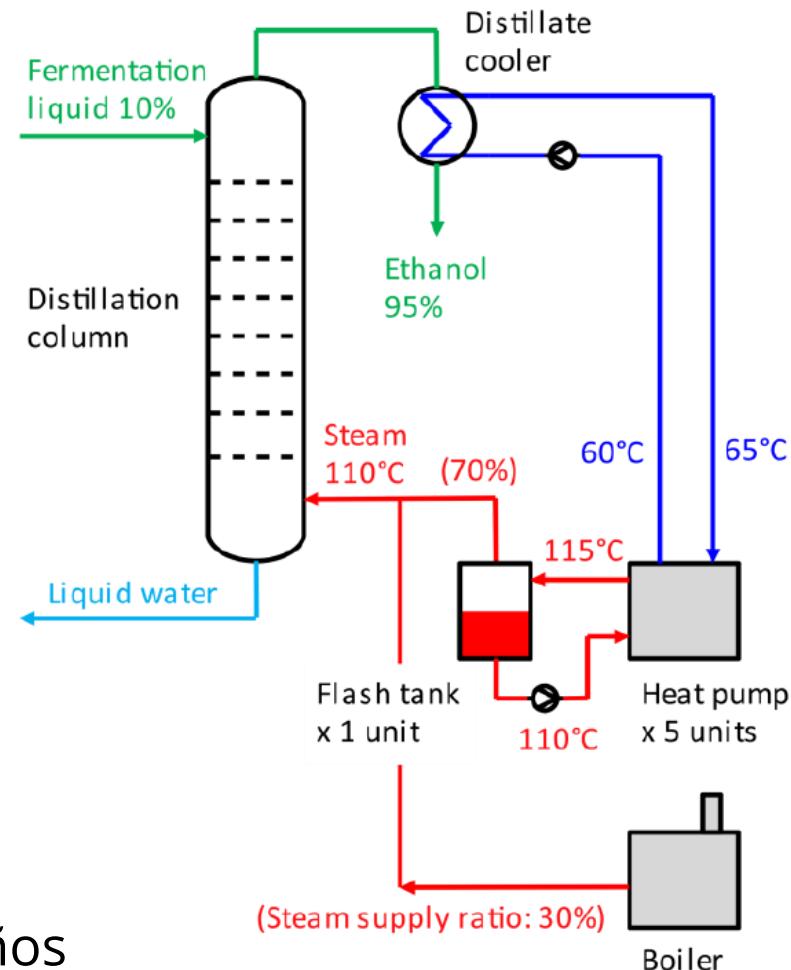
Suministro de vapor para destilación

No.	Supplier	Industry	Process	Heat source			Heat sink			HP Type	Refrigerant	Compressor	Capacity	COP _H
				Unit Operation	T _{out} [°C]	T _{in} [°C]	Unit Operation	T _{out} [°C]	T _{in} [°C]				[kW]	
⑥	Kobelco	refinery	bioethanol distillation	process cooling	60	65	distillation	115	110	CCHP + Flash Tank	R245fa	twin-screw	1,850	3.5

Planta de bioetanol en Hokkaido, Japón



- Reducción del costo energético: 54%
- CO₂ Reducción de emisiones: 51%
- Amortización de la inversión en unos 3 años



- 5 unidades de SGH120 de KOBELCO
- Tanque flash
- 2 t/h de vapor a columna de destilación (70% de la demanda)
- Caldera de respaldo (30%)



Suministro de vapor para AstraZeneca

No.	Supplier	Industry	Process	Heat source			Heat sink			HP Type	Refrigerant	Compressor	Capacity	COP _H
				Unit Operation	T _{out} [°C]	T _{in} [°C]	Unit Operation	T _{out} [°C]	T _{in} [°C]				[kW]	
④	Olvondo	pharma-ceutical	recooling	recooling heat	34	36	steam generation	183	178	Stirling HP	R704	piston	2,250	1.7

Instalaciones de investigación y desarrollo de AstraZeneca en Gotemburgo, Suecia



Instalación:
2017

- Motor Stirling
- Tecnología de compresores de pistón
- Refrigerante: R-704 (Helio)
- Potencia calorífica por unidad: 500 a 750 kW
- Horas medias de funcionamiento: 6100 h/a
- Inversión: 3 bombas de calor HighLift, aprox. 1,8 millones de euros (sin integración)
- Ahorro energético: 9,4 GWh/a
- Ahorro de CO₂: 600 tCO₂/a (estimado)



La primera destilería de cero emisiones en Irlanda

Supplier	Industry	Process	Heat source			Heat sink			HP Type	Refrigerant	Compressor	Heating capacity	COP
Oilon	Distillery	Process hot water	Cooling system return water	35 °C	60 °C	Process hot water	105 °C	115 °C	CCHP	R1223zd(E)	Piston	1 MW	5.0

Calentamiento y enfriamiento de proceso combinado en la destilería Ahascragh, Irlanda



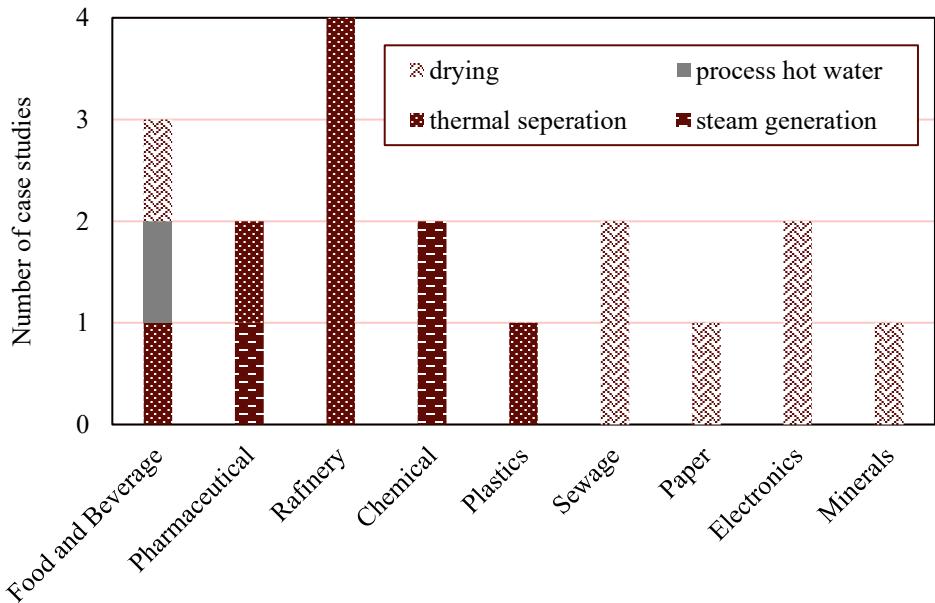
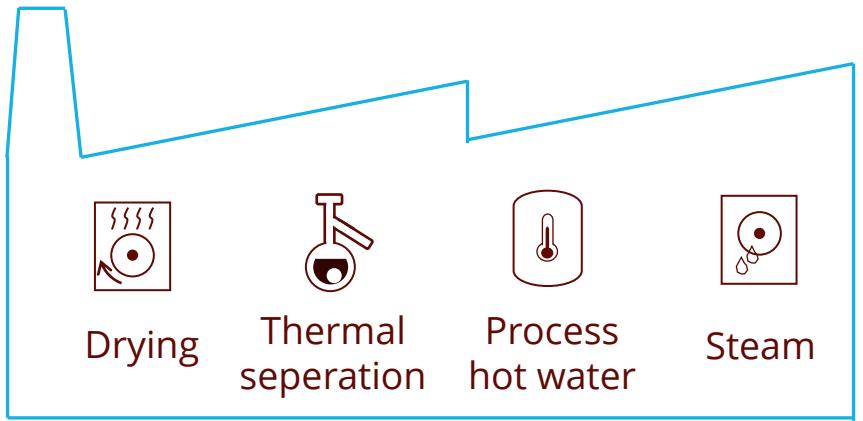
- Temperatura de suministro de diseño: 115 °C (agua caliente a presión)
- CCHP con subenfriadores (agua caliente a 85 °C)
- Horario: > 6300 h/a
- Ahorro de CO2: 736 tCO2/a
- Coste del proyecto llave en mano: 1 Mio. EUR
- Ahorro de costos: 330.000 EUR/a
- Periodo de amortización: < 3 años

Fuentes: [LinkedIn post](#) and [Ahascragh Distillery – Astatine](#), Marren, T. (2024): Implementation of HTHPs within the distillery and dairy sector, HTHP Symposium 2024, Copenhagen



DANISH
TECHNOLOGICAL
INSTITUTE

RESUMEN DE CASOS DE DEMOSTRACIÓN



No.	Supplier	Industry	Process	Heat source			Heat sink			HP Type	Refrigerant	Compressor	Capacity	COP _H	Op. hours	Ref.
				Unit Operation	T _{out} [°C]	T _{in} [°C]	Unit Operation	T _{out} [°C]	T _{in} [°C]							
1	n. a.	beverage	alcoholic distillation	product cooling	75	78.3	distillation	140	n. a.	MVR	n. a.	n. a.	350	5.2	n. a.	[1]
2	Mayekawa	electronic	coil drying	electro-painting cooling	25	30	drying	120	20	CCHP	R744	piston	89	3.1	n. a.	[1]
3	AMT/AIT	food	starch drying	waste heat	72	76	drying	138	96	CCHP	R-1336mzz(Z)	screw	374	3.2	4,000	[2]
4	Olvondo	pharma-ceutical	recooling	recooling heat	34	36	steam generation	183	178	Stirling HP	R704	piston	2,250	1.7	6,100	[2]
5	Kobelco	sewage	sludge drying	exhaust drying air	93	93	steam generation	160	160	MVR	R718	twin-screw, roots blower	675	2.9	n. a.	[2]
6	Kobelco	refinery	bioethanol distillation	process cooling	60	65	distillation	115	110	CCHP + Flash Tank	R245fa	twin-screw	1,850	3.5	n. a.	[2]
7	MHI	electronic	coil drying	waste heat	50	55	drying	130	70	CCHP	R134a	centrifugal	627	3.0	n. a.	[2]
8	Piller	plastics	thermal seperation	exhaust vapour	60	60	steam generation	131	126	MVR	R718	turbo (8 blowers)	10,000	4.4	8,000	[2]
9	AMT/AIT	minerals	brick drying	exhaust drying air	80	84	drying	121	96	CCHP	R-1336mzz(Z)	piston (8 compr.)	296	5	4,000	[2]
10	Spilling	pulp and paper	pulp drying	exhaust vapour	105	133	steam generation	201	n. a.	MVR	R718	piston (4 LT-, 2 HT-cylinders)	11,200	4.2	7,500	[2]
11	Spilling	chemical	chemical	exhaust vapour	105	152	steam generation	211	n. a.	MVR	R718	piston (4 LT-, 2 HT-cylinders)	12,000	5.3	7,500	[2]
12	Rotrex, Epcon	sewage	sludge drying	surplus steam	100	n. a.	steam generation	146	n. a.	MVR	R718	turbo (2 stages)	500	4.5	n. a.	[2]
13	SkaleUP	dairy	process hot water	(re)cooling	12, 0	20, 5	process hot water	115	95	CCHP	LT-C: R290, HT-C: R600	piston	300	2.5, 2.3	6,500	[2]
14	QPinch	chemical	steam production	exhaust vapour	120 - 145		steam generation	140 - 185		heat transformer	H ₂ PO ₄	heat-driven	2,900	0.45	2,500	[2]
15	Huayuan Taimeng	refinery	ethyl-benzene	waste heat	95	120	steam generation	152	n. a.	heat transformer	LiBr-H ₂ O	heat-driven	7,553	0.48	n. a.	[2]
16	Shanghai Nuotong	beverage	alcoholic distillation	air	n. a.	18.9	steam generation	120	90	CCHP + Flash Tank + MVR	LT-C:R410a, HT-C:R245fa	screw	180	1.85	n. a.	[2]
17	Huayuan Taimeng	refinery	alkyl-benzene	waste heat	86	127	steam generation	150	n. a.	heat transformer	LiBr-H ₂ O	heat-driven	5,100	0.48	n. a.	[2]
18	Shandong Zhangqiu Blower	refinery	ethanol distillation	exhaust vapour	76	n. a.	steam generation	116	n. a.	MVR	R718	centrifugal	n. a.	7.68	7,000	[2]

Conclusiones

- Las bombas de calor de alta temperatura tienen un gran potencial
- Se espera una rápida adopción de la tecnología para 2025 hacia 2030, ¿tal vez antes?
- Existe una variedad de tecnologías y fabricantes necesarios para ofrecer soluciones competitivas
- La integración de procesos y las estrategias de descarbonización son clave para un rendimiento óptimo



Gracias por su atención!

José Joaquín Aguilera Prado

Consultor

jjpr@teknologisk.dk

+45 7220 2903