



GOBIERNO DE LA
REPÚBLICA DOMINICANA
MEDIO AMBIENTE



Ministerio de las Fuerzas Armadas



GOBIERNO DE LA
REPÚBLICA DOMINICANA
EDUCACIÓN

SELECCIÓN DE LOS PRINCIPALES ELEMENTOS DE UN CICLO DE REFRIGERACIÓN USANDO CO₂ COMO REFRIGERANTE

Presentado por

Víctor Francisco Sena Cuevas



Universidad Autónoma
de Santo Domingo

PRIMADA DE AMERICA / Fundada el 28 de octubre de 1538

14 de Agosto, 2024



1. Capacidad frigorífica deseada = 5 kW=17,061 BTU/h
2. Temperatura de evaporación = 3 °C
3. Recalentamiento (SH) = 5K
4. Recalentamiento total (SH) = 5K
5. Temperatura a la salida del condensador o gas cooler = 32 °C

Dorin Software - 23.10

File

HOME

OPCIÓN

COMPRESORES SEMIHERMÉTICOS

COMPRESORES SEMIHERMÉTICOS DOBLE ETAPA

TÁNDEM

COMPRESORES ABIERTOS

UNIDADES CONDENSADORAS POR AIRE

UNIDADES CONDENSADORAS POR AGUA

UNIDADES CONDENSADORAS REMOTAS

SISTEMAS DE REFRIGERACIÓN

Sobre Dorin Software

H (HFC, HCFC)

HEX (Hydrocarbons, HFC)

HEP (R134a)


HI (HFC)


CDS (CO₂ - LP=36 bar - HP=55 bar)


CD (CO₂ - LP=100 bar - HP=150 bar)



Compresores semiherméticos para CO₂ transcrito- @ 50Hz volumen desplazado de 1,1 m³/h a 98,58 m³/h, motores eléctricos de 1,5 a 160 HP

 Cálculos

 Selección

 La exportación de datos de catálogos

Dorin Software - 23.10

File

HOME | OPCIÓN | Selección - CD

Refrigerante: R744_CO2

Tensión / fases / frecuencia: 208-230 V / 3 / 60 Hz

Modalidad operativa: Transcrítico

Condiciones estándar:

Temperatura evaporación: 3 °C

Temperatura condensación: °C (45.0 bar)

Presión gas cooler: 90 bar

Recalentamiento: 5 K

Recalentamiento evaporador: 5 K

Temperatura salida gas cooler: 32 °C

Subenfriamiento Líquido: K

Potencia necesaria (evaporador): 5 kW

Tolerancia de capacidad: 20 %

Calcular

Cálculo en tabla

Dimensiones totales [mm]

Configuración: Estándar \ Opcional

Descarga documentación

Imprimir

Exporta coeficientes

CD 180H - QE = 4220 W (-15.78 %)

CD 300H - QE = 5720 W (+14.31 %)

Al evaporador

- Potencia frigorífica = 5720 W
- Potencia absorbida = 2.23 kW
- Potencia gas cooler = 7.95 kW
- COP = 2.56
- Caudal = 133.7 kg/h
- Intensidad absorbida = 7.6 A
- Temperatura de descarga = 86.6 °C
- Intensidad máx. de funcionamiento = 12.5 A
- Intensidad rotor bloqueado = 50.9 A

Al compresor

Nº Cilindros: 2

Diámetro: 22 [mm]

Carrera: 22 [mm]

Desplazamiento @ 50 Hz: 1,46 [m³/h]

Desplazamiento @ 60 Hz: 1,75 [m³/h]

Válvula aspiración: 10 [mm]

Válvula aspiración: 14 [mm]

Válvula descarga: 10 [mm]

Válvula descarga: 14 [mm]

Carga aceite: 1,3 [L]

Peso neto: 73 [kg]

DORIN ME PIDE QUE LE INDIQUE LA PRESIÓN. PERO YO NO SÉ QUÉ PRESIÓN LLEVARÁ EL CICLO EN ESAS CONDICIONES DESEADAS

1. Selección del compresor

BITZER Software



BITZER SOFTWARE

Result Limits Technical Data Dimensions Accessories Information

Calculate Compressors, Semi-Hermetic

Mode: Refrigeration and air conditioning

Refrigerant: R744 (CO₂)

Reference temperature: Dew point temp.

Compressor type: Transcritical

Series: Standard

Operating mode: Transcritical

Motor version: all

Compressor selection

● Cooling capacity: 5 kW

○ Compressor model:

Incl. former types

Operating point

Evaporating SST: 3 °C

discharge pressure: Auto

Operating conditions

Gas cooler outlet: 32 °C

Suct. gas superheat: 5 K

Useful superheat: 100 %

Capacity control

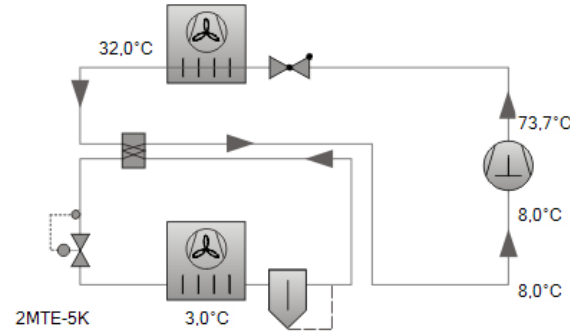
● without

○ External FI: Auto

○ Stepped: 100%

Power supply

Supply frequency: 50 Hz



Compressor	2MTE-5K-40S
Capacity steps	100%
Cooling capacity	13,36 kW
Cooling capacity *	13,40 kW
Evaporator capacity	13,36 kW
Power input	4,25 kW
Current (460V)	6,98 A
Voltage range	440-480V
Gas cooler capacity	17,61 kW
COP/EER	3,14
Mass flow	343 kg/h
Discharge gas temp. w/o cooling	73,7 °C
optimal high pressure	79,2 bar(a)

Presión óptima según ecuación de presión óptima propuesta por (Liao et al. 2000)

$$P_{opt} (bar) = (2.778 - 0.0157 \cdot T_e) \cdot T_c + 0.381 \cdot T_e - 9.34.$$

$$P_{opt} = ((2.778 - 0.0157 \cdot 3) \cdot 32) + ((0.381 \cdot 3) - 9.34)$$

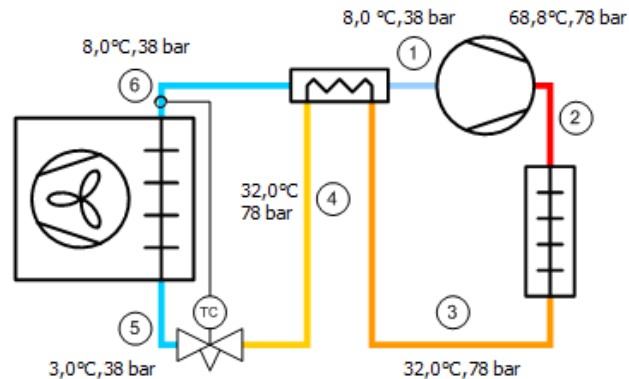
$$P_{opt} = 79.2 \text{ bar}$$

Simple CO2 one stage plant. Version 3.0.0

File Edit Show Help

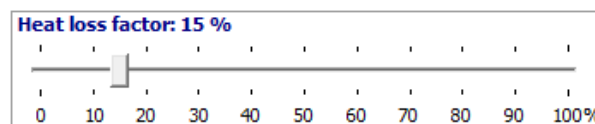
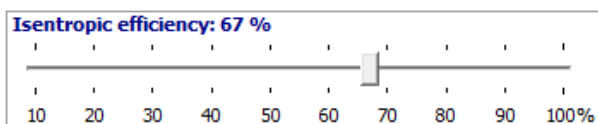
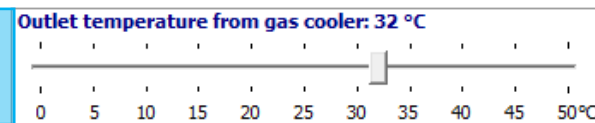
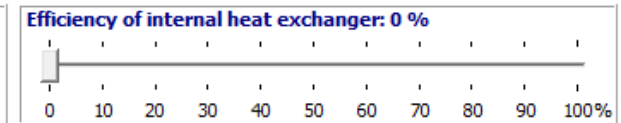
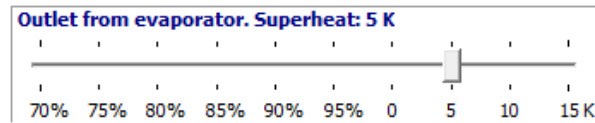
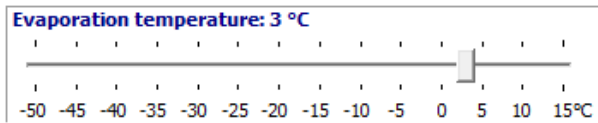
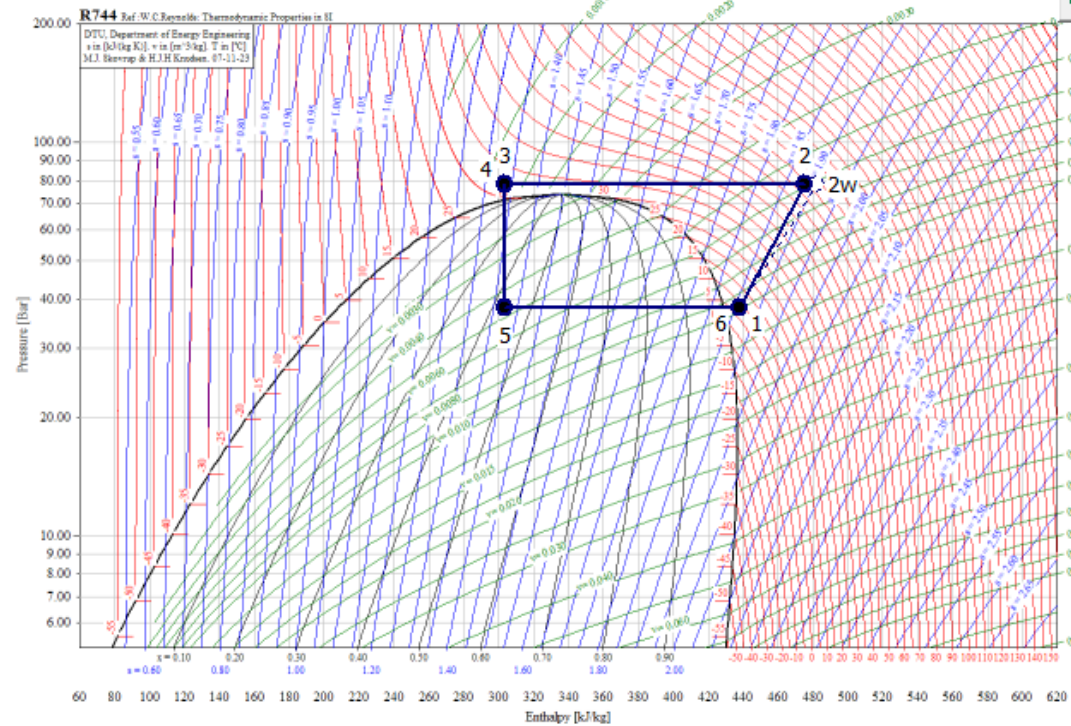
One stage One stage gas bypass One stage ejector

Simple CO2 one stage plant



$Q_e = 134,48 \text{ kJ/kg}$
 $W = 44,15 \text{ kJ/kg}$
 $Q_c = 172,01 \text{ kJ/kg}$

$COP_c = 3,05$ $COP_h = 3,90$

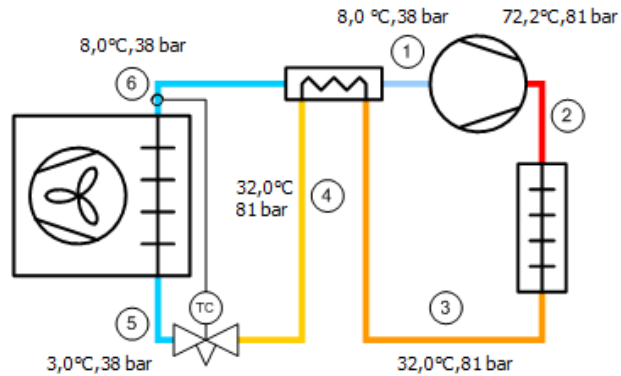


Simple CO2 one stage plant. Version 3.0.0

File Edit Show Help

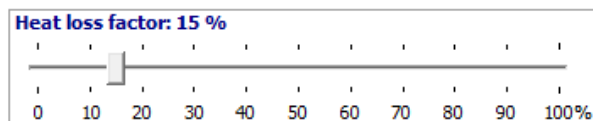
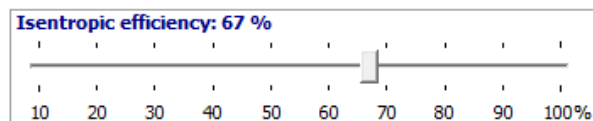
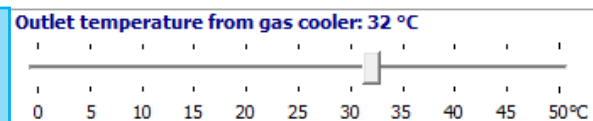
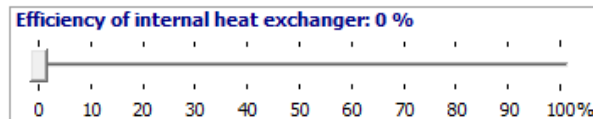
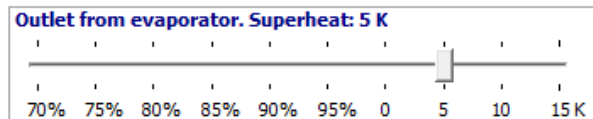
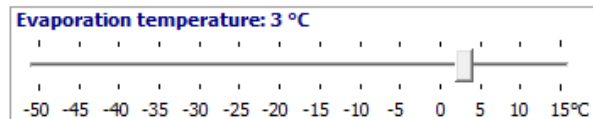
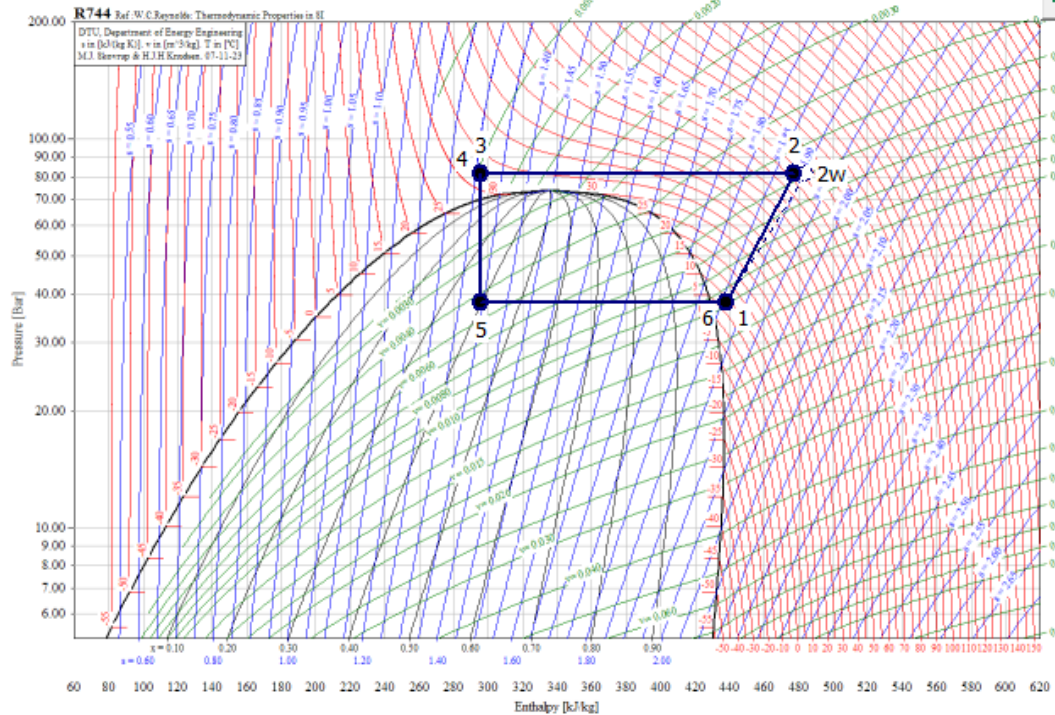
One stage One stage gas bypass One stage ejector

Simple CO2 one stage plant



Q_e = 142,66 kJ/kg
W = 46,66 kJ/kg
Q_c = 182,32 kJ/kg

COP_c = 3,06 COP_h = 3,91

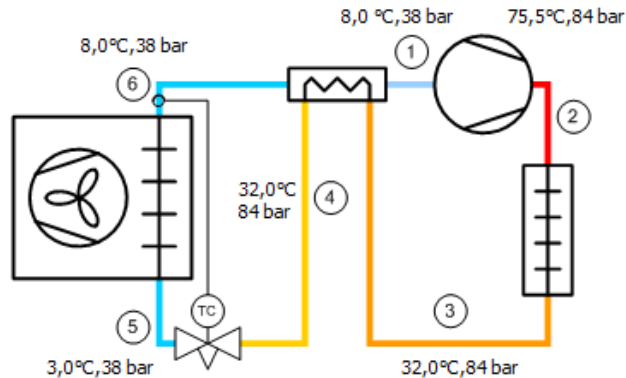


Simple CO2 one stage plant. Version 3.0.0

File Edit Show Help

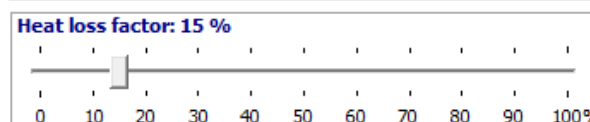
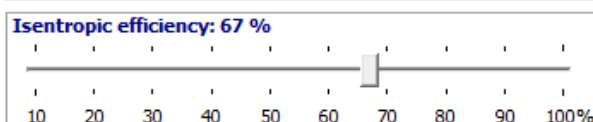
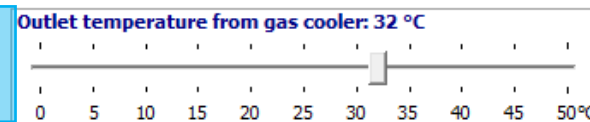
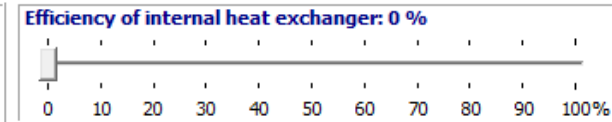
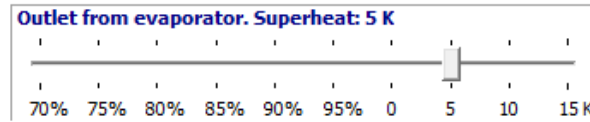
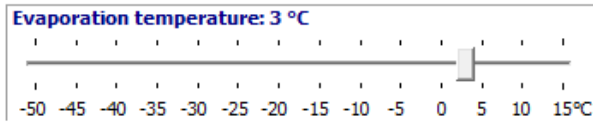
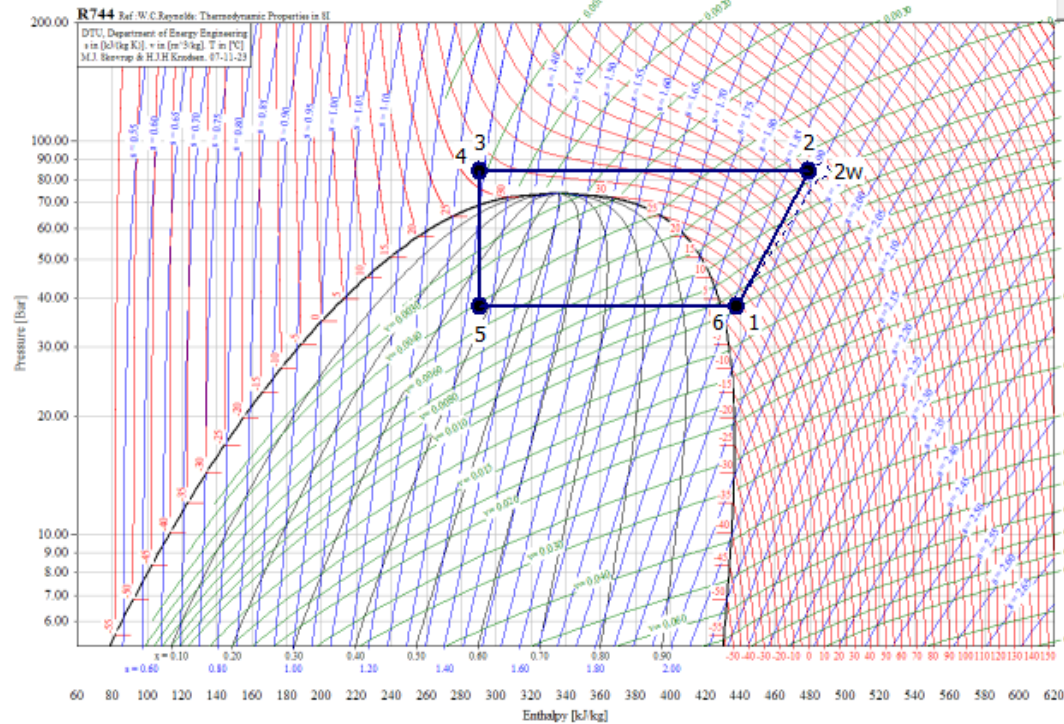
One stage One stage gas bypass One stage ejector

Simple CO2 one stage plant



Qe = 147,44 kJ/kg
W = 49,10 kJ/kg
Qc = 189,17 kJ/kg

COP_c = 3,00 COP_h = 3,85

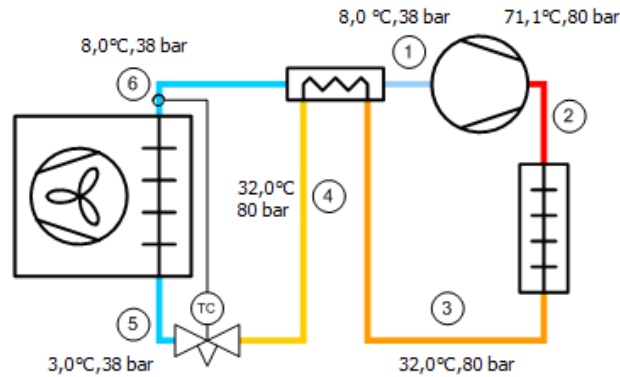


Simple CO2 one stage plant. Version 3.0.0

File Edit Show Help

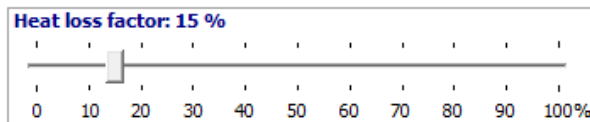
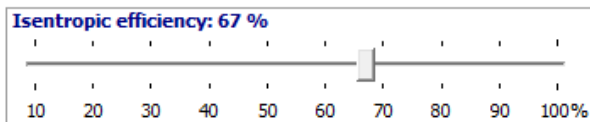
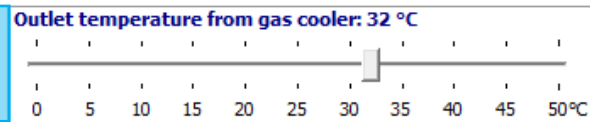
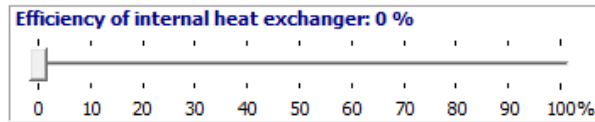
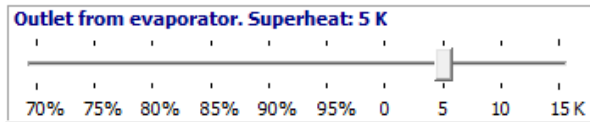
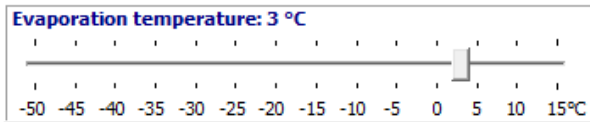
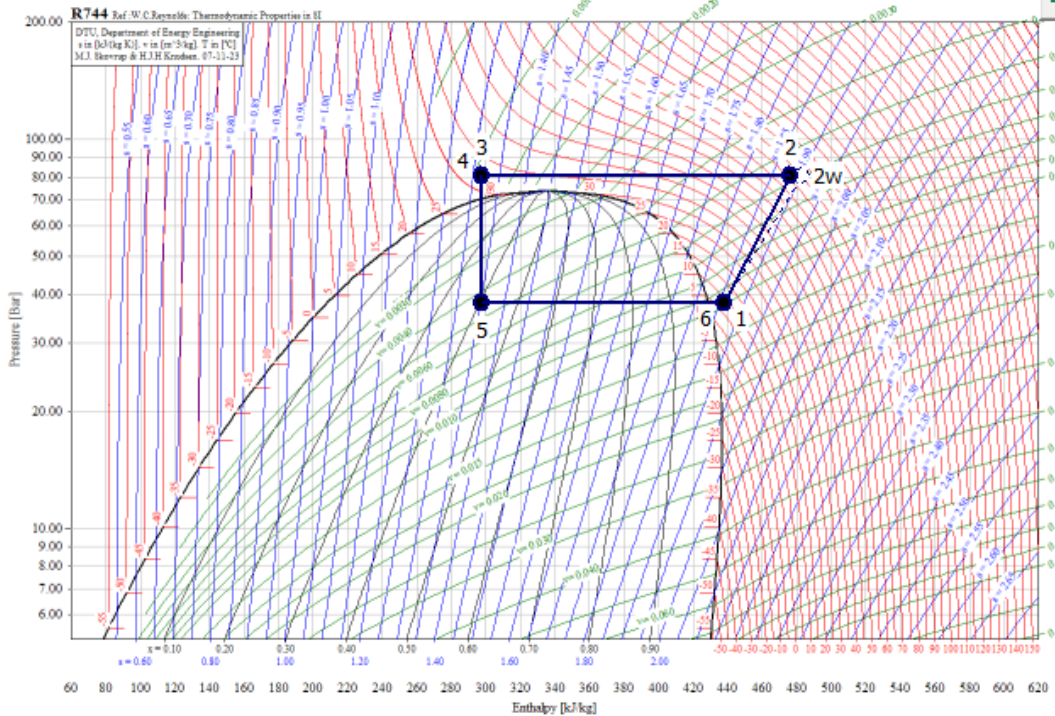
One stage One stage gas bypass One stage ejector

Simple CO2 one stage plant



Qe = 140,52 kJ/kg
W = 45,83 kJ/kg
Qc = 179,48 kJ/kg

COP_c = 3,07 COP_h = 3,92



Selección de los principales elementos de un ciclo de refrigeración usando CO₂ como refrigerante

Comportamiento esperado del ciclo

EES Distributable C:\program files (x86)\coolpack\eescooltools\pack_3.exe 1. Tool_C7 - [Cycle Specification]

File Edit Search Options Calculate Tables Plots Windows Help

CYCLE SPECIFICATION

EVAPORATOR	SUCTION GAS HEAT EXCHANGER (SGHX)	SUCTION LINE PRESSURE LOSS
T _E [°C]: <input type="text" value="3,0"/> ΔT _{SH} [K]: <input type="text" value="5,0"/>	No SGHX <input type="text" value="0,30"/>	Δp _{SL} [K]: <input type="text" value="0,2"/>

GAS COOLER (GC)

Pressure [bar]: Outlet temperature (T₄) [°C]:

For CO₂ the critical pressure (p_{CRIT}) is 7.377 MPa = 73.77 bar = 7377 kPa, and the critical temperature (T_{CRIT}) is 30.98 °C.

CYCLE CAPACITY

Cooling capacity Q_E [kW]: Q_E: 5,000 [kW] Q_{GC}: 6,471 [kW] ṁ: 0,0356 [kg/s] V̇_S: 1,281 [m³/h]

COMPRESSOR PERFORMANCE

Isentropic efficiency η_{is} [-]: η_{is}: 0,670 [-] Ẇ: 1,618 [kW]

COMPRESSOR HEAT LOSS

Heat loss factor f_Q [%]: f_Q: 10,00 [%] T₂: 71,7 [°C] Q̇_{LOSS}: 0,162 [kW]

SUCTION LINE HEATING

Unuseful superheat ΔT_{SH,SL} [K]: Q̇_{SL}: 16 [W] T_{OUT}: 8,0 [°C] ΔT_{SH,SL}: 0,0 [K]

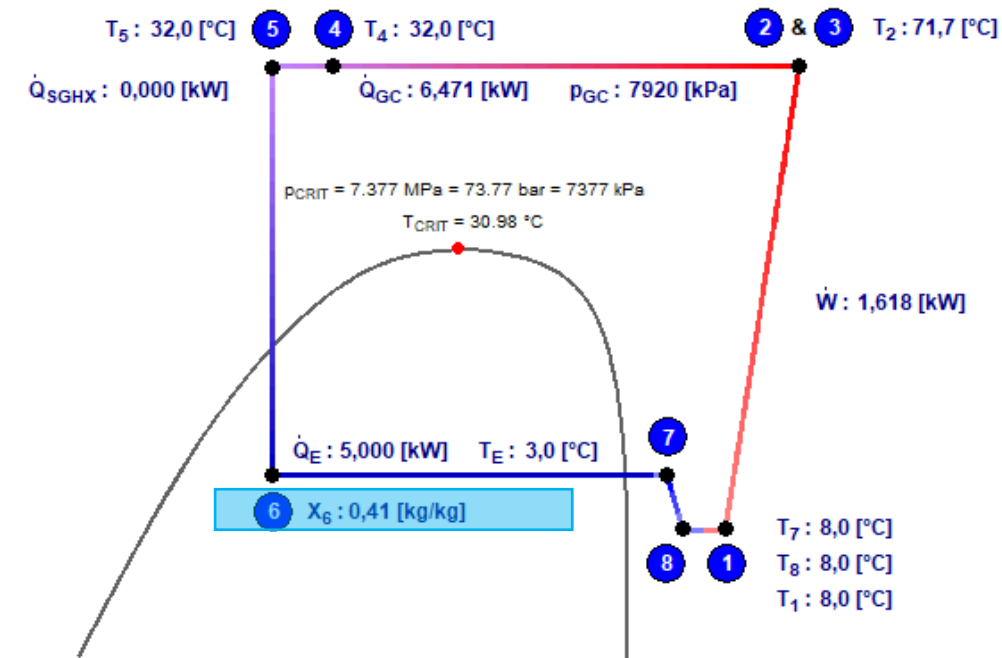
Calculate Print Help Home Auxiliary State Points COP: 3,091 COP*: 3,101

PIPE DIMENSIONS

PIPE SECTION	VELOCITY	PIPE DIAMETER (Internal)	Refrigerant condition corresponds to
	[m/s]	[mm]	
Suction line	<input type="text" value="10,0"/>	6,7	State Point #1
Discharge line	<input type="text" value="12,0"/>	4,7	State Point #2
Liquid line	<input type="text" value="5,0"/>	3,7	State Point #5

STATE POINTS

STATE POINT	TEMPERATURE	PRESSURE	ENTHALPY	DENSITY
	[°C]	[kPa]	[kJ/kg]	[kg/m ³]
1	8,0	3751	-68,1	99,9
2	71,7	7920	-27,1	168,6
3	71,7	7920	-27,1	168,6
4	32,0	7920	-209,1	645,7
5	32,0	7920	-209,1	645,7
6	3,0	3770	-209,1	-
7	8,0	3770	-68,5	100,7
8	8,0	3751	-68,1	99,9



Dorin Software - 23.10

File

HOME | OPCIÓN | Selección - CD

Refrigerante: R744_CO2

Tensión / fases / frecuencia: 208-230 V / 3 / 60 Hz

Modalidad operativa: Transcrítico

Condiciones estándar:

Temperatura evaporación: 3 °C

Temperatura condensación: °C (45.0 bar)

Presión gas cooler: 79.2 bar

Recalentamiento: 5 K

Recalentamiento evaporador: 5 K

Temperatura salida gas cooler: 32 °C

Subenfriamiento Líquido: K

Potencia necesaria (evaporador): 5 kW

Tolerancia de capacidad: 20 %

Calcular

Cálculo en tabla


Dimensiones totales [mm]

Configuración: Estándar \ Opcional

Descarga documentación

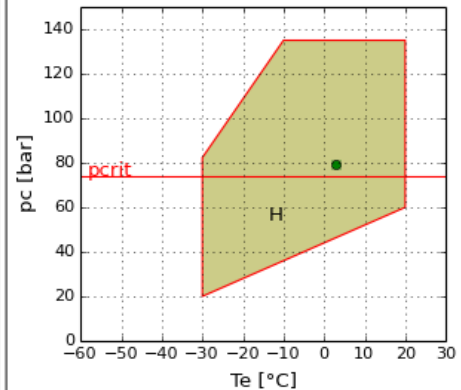
Imprimir

Exporta coeficientes



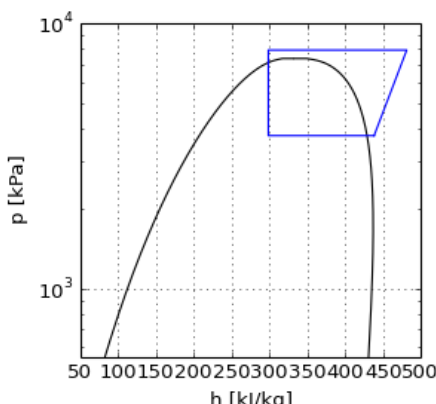
CD 300H - QE = 5400 W (+7.87 %)

- Al evaporador
 - Potencia frigorífica = 5400 W
 - Potencia absorbida = 1.97 kW
 - Potencia gas cooler = 7.36 kW
 - COP = 2.74
 - Caudal = 139.0 kg/h
 - Intensidad absorbida = 7.1 A
 - Temperatura de descarga = 74.5 °C
 - Intensidad máx. de funcionamiento = 12.5 A
 - Intensidad rotor bloqueado = 50.9 A
- Al compresor



H = Aplicación estándar
Te > 10°C -> PAG68

Nº Cilindros	2	
Diámetro	22	[mm]
Carrera	22	[mm]
Desplazamiento @ 50 Hz	1,46	[m³/h]
Desplazamiento @ 60 Hz	1,75	[m³/h]
Válvula aspiración	10	[mm]
Válvula aspiración	14	[mm]
Válvula descarga	10	[mm]
Válvula descarga	14	[mm]
Carga aceite	1,3	[L]
Peso neto	73	[kg]



SSP [DEMO] Single phase - 1

Open/Save Technical printout Filter Product selector Export to multicalc

Design Performance Rating

Fluid Side 1 R744 (Carbon Dioxide) 79,2 bar

Fluid Side 2 Water

Flow type Counter current Co-current

Exchangers B-Types

Heat load Side 1 7,400 kW Side 2

Inlet temperature 74,50 °C 30,00 °C

Outlet temperature °C 35,00 °C

Flow 139,0 kg/h kg/s

Max pressure drop 20,0 kPa 20,0 kPa

Number of passes

Number of plates

Number of plates stack 1

Number of plates stack 2

Oversurfacing %

Allow port switch

Auto performance

Calculate

BPHE	A	m ²	DP1	kPa	DP2	kPa	OS	%	Weight	kg	PFRating
⚠ B15Tx38	1.22	0.243	7.32	0	4,58 - 5,2						
⚠ B10Tx37/2P	1.08	0.37	12.8	0	4,71						
⚠ B25Tx16	0.882	0.813	21	0	3,89 - 6,75						
⚠ B28x22	1.2	0.241	7.1	0	5,7 - 30,56						
⚠ B12Hx45/2P	1.2	0.301	9.66	0	6,52 - 8,34						
⚠ 2 Bx8Tx58	2.58	0.0269	0.882	0	9,45						
⚠ 3 B12Lx137/2P	11.3	0.0013	0.059	0	52,69						

⚠ For a desuperheater installation it is recommended to have the gas enter in the top of the BPHE, either in F1 or F2. The reason is to easily remove possible condensate from the BPHE

Heat exchanger: **B15Tx38**

[Enter the product site](#)
[Download a product sheet](#)

DUTY REQUIREMENTS	UNIT	SIDE 1	SIDE 2
Fluid		R744 (Carbon Dioxide) (79,2 bar)	Water
Flow type		Counter-Current	
Circuit		Inner	Outer
Heat load	kW	7,400	
Inlet temperature	°C	74,50	30,00
Outlet temperature	°C	31,22	35,00
Flow rate	kg/h kg/s	139,0	0,3542
Pressure drop (Design PD)	kPa	0,243 (20,00)	7,32 (20,00)
Thermal length		3,933	0,454

PLATE HEAT EXCHANGER	UNIT	SIDE 1	SIDE 2
Total heat transfer area	m ²		1,22
Heat flux	kW/m ²		6,05
Mean temperature difference	K		11,01
O.H.T.C. (available/required)	W/m ² , °C		1370/1380
Pressure drop - total*	kPa	0,243	7,32
- in ports	kPa	0,0347	1,20
Port diameter (up/down)	mm	16,0/16,0	16,0/16,0
Number of channels per pass		18	19
Number of plates			38
Oversurfacing	%		0
Fouling factor	m ² , °C/kW		-0,005
Reynolds number		2531	701,4
Port velocity (up/down)	m/s	0,471/0,471	1,77/1,77
Channel velocity	m/s	0,0744	0,134
Shear stress	Pa	0,483	14,2
Average wall temperature	°C	32,70	32,60
Largest wall temperature difference	K		0,30

CD 300H - QE = 5400 W (+7.87 %)

AI evaporador

- Potencia frigorífica = 5400 W
- Potencia absorbida = 1.97 kW
- Potencia gas cooler = 7.36 kW
- COP = 2.74
- Caudal = 139.0 kg/h
- Intensidad absorbida = 7.1 A
- Temperatura de descarga = 74.5 °C
- Intensidad máx. de funcionamiento = 12.5 A
- Intensidad rotor bloqueado = 50.9 A

Technical data Dimensional data Totals



A DOVER COMPANY

SWEF International AB
Box 105, Hjalmar Brantings väg 5
SE-261 22 Landskrona, Sweden

www.swef.net

EVAPORADOR - DISEÑO
INTERCAMBIADOR: BX4TMx26/1P

SWEF DThermX

Fecha: 28/02/2023

SSP alias: BX4TM

REQUERIMIENTOS	CIRC. 1	CIRC. 2
Fluido	R744 (Carbon Dioxide)	Agua
Tipo de flujo	Contracorriente	
Circuito	Interior	Exterior
Potencia	kW	5.400
Temp. del líq. subenfriado		
Calidad de vapor de entrada	0.410	
Calidad de vapor de salida	1.000	
Temperatura de entrada	°C	3.03
Temperatura de evaporación (rocío)	°C	3.00
Sobrecalentamiento	K	5.00
Temperatura de salida	°C	8.00
Caudal	kg/s	0.03858
• vapor de entrada	kg/s	0.01582
Fluido evaporado	kg/s	0.02276
Caída de presión (CdeP de diseño)	kPa	2.88 (50.00)

INTERCAMBIADOR A PLACAS	CIRC. 1	CIRC. 2
Area de transferencia de calor	m ²	0.288
Flujo de calor	kW/m ²	18.7
Diferencia de temperatura media	K	6.52
Coef. de transfr. de calor (dispon./requer.)	W/m ² ,°C	2870/2870
Pérdida de carga - total*	kPa	2.88
- en puertos (Entrada/Salida)	kPa	-0.0382/0.177
Pérdida de carga en distribución fluida	kPa	0.000 - 0.000
Presión de operación - salida	kPa	3770
Número de canales por paso		12
Numero de platos		26
Sobredimensionamiento	%	0
Factor ensuciamiento	m ² ,°C/kW	-0.000
Diámetro de las conexiones (arriba/abajo)	mm	17.5/17.5
Diámetro de la conexión de entrada recomendado	mm	2.96 - 4.68
Diámetro de la conexión de salida recomendado	mm	4.28 - 9.56
Número de Reynolds		
Velocidad en conexiones - outlet	m/s	1.49
Velocidad en canal	m/s	0.534
Tensión de corte	kPa	
La mayor diferencia de temperatura de la pared	K	0.66
Min./Máx. temperatura de pared	°C	4.90/10.62

* Excluyendo caída de presión en las conexiones.

PROPIEDADES FÍSICAS		CIRC. 1	CIRC. 2
Temperatura de referencia	°C	3.02	9.33
Líquido • Viscosidad	cP	0.0942	1.33
• Densidad	kg/m ³	908.9	999.7
• Calor específico	kJ/kg,°C	2.645	4.194
• Conductividad térmica	W/m,°C	0.1068	0.5787
Vapor • Viscosidad	cP	0.0151	



11f0d51e-1503-486d-9d85-69774d38ed12

www.swef.net

Fecha: 28/02/2023

Página: 1/2

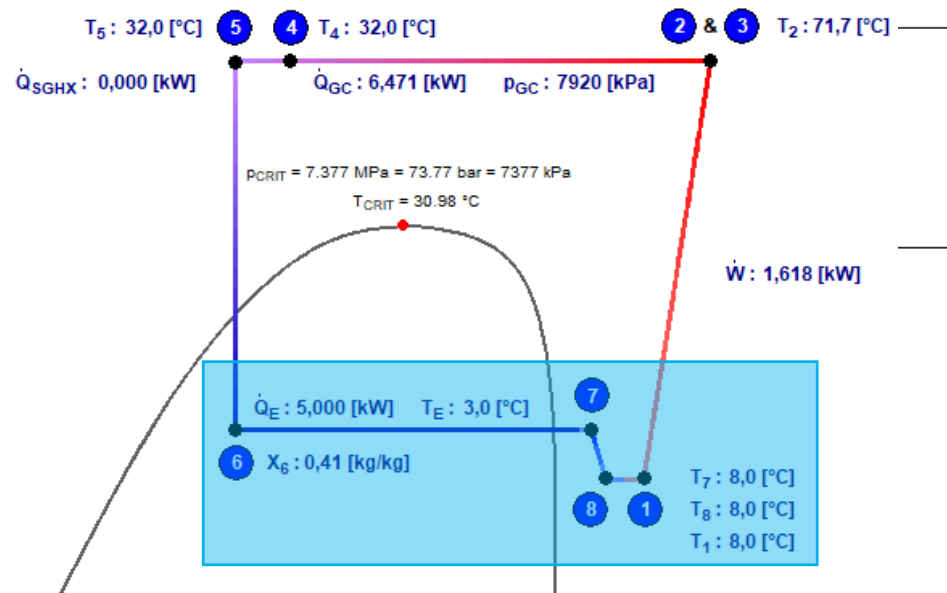


A DOVER COMPANY

SWEF International AB
Box 105, Hjalmar Brantings väg 5
SE-261 22 Landskrona, Sweden

www.swef.net

PROPIEDADES FÍSICAS		CIRC. 1	CIRC. 2
• Densidad	kg/m ³	107.5	
• Calor específico	kJ/kg,°C	2.021	
• Conductividad térmica	W/m,°C	0.02077	
• Calor latente	kJ/kg	221.5	
Coefficiente del film	W/m ² ,°C	12700	10400



ELECTRONIC EXPANSION VALVES: High Efficiency Products



	Valve Type 1	Key words	Drive type	Performance						Fittings				Leakage rate			Refrigerants ⁷	
				Capacity ²	KV	MWP ³	MOPD ⁴	Refrigerant Temperature	Environment Temperature	Material	Ø	Connection	Mechanical Strainer	Internal ⁵ Direct Flow	Internal ⁵ Reverse Flow	External ⁶	PED Group 2	PED Group 1
				[kW] [Tons]	[m ³ /h] [GPM]	[barg] [PSIa]	[bar] [PSI]	[°C] [°F]	[°C] [°F]					[cm ³ /min]	[cm ³ /min]			
CO ₂	E2V - C	Hermetic All SS HighPressures TwoFittingsTypes	Unipolar or Bipolar	0.08+27 0.02+7.7	0.004+0.15 0.005+0.29	140 (UL) - 140 (PED) 2030 (UL) - 2030 (PED)	120 1740	-40+70 -40+158	-30+70 -22+158	AISI 316	10mm 12mm 13.1mm IDF 3/8"	TIG Swagelok Brazing	Optional	< 50	< 50	< 2	R22 R134a R404A R407CR410A R744 R507A R417A R407H R407A R407E R407F	n.a
	E2V-ZC	Demountable Filter included High Pressures All S	Unipolar or Bipolar	0.2+34.7 0.057+9.87	0.01+0.22 0.01+0.25	140 (PED) 2030 (PED)	120 1740	-40+70 -40+158	-30+70 -22+158	AISI 304	10-12mm	TIG Brazing	AISI 304 150µm	< 50	< 50	< 2	R744	n.a
	E3V - C	Demountable Filter included HighPressures All SS	Bipolar	7+196 2+56	0.37+1.10 0.43+1.26	120 (UL) - 140 (PED) 1740 (UL) - 2030 (PED)	90 1305	-40+65 -40+149	-30+50 -22+122	AISI 304	5/8" 7/8"	TIG	AISI 304 200µm	< 150	na	< 2	R744	n.a
	E5V-C	Demountable Filter included HighPressures All SS	Bipolar	29+760 8+216	1.60+4.20 1.85+4.89	120 (UL) - 140 (PED) 1740 (UL) - 2030 (PED)	90 1305	-40+70 -40+158	-30+70 -22+158	AISI 304 Copper	7/8" 1.1/8"	TIG Brazing	AISI 304 200µm	<150	na	< 2	R744	n.a



CO ₂	Valve Type 1	Key words	Drive type	Capacity ²
				[kW] [Tons]
E2V - C	H	Hermetic All SS HighPressures TwoFittingsTypes	Unipolar or Bipolar	0.08+27 0.02+7.7
E2V-ZC	D	Demountable Filter included High Pressures All S	Unipolar or Bipolar	0.2+34.7 0.057+9.87
E3V - C	D	Demountable Filter included HighPressures All SS	Bipolar	7+196 2+56
E5V-C	D	Demountable Filter included HighPressures All SS	Bipolar	29+760 8+216

Las válvulas de expansión electrónicas llegan a cubrir un rango de capacidades frigoríficas desde 2 kW hasta 2000 kW



La misma válvula y control pueden operar en equipos de refrigeración a bajas temperaturas y son compatibles con la mayoría de los refrigerantes R22, R134, R404, R407, CO₂, etc.

Element	Manufacturer	Model	Specifications
Evaporator	Swep	BX4TMx26/1P	Heat transfer area (A_{ht}) 0.288 m ²
Compressor	Dorin	CD300H	Displacement volume 1.75 m ³ /h
Gas cooler	Swep PHE	B15Tx38	$A_{ht} = 1.22$ m ²
Thermostatic expansion valve	Carel	E2V-C	Varias





SELECCIÓN DE LOS PRINCIPALES ELEMENTOS DE UN CICLO DE REFRIGERACIÓN USANDO CO₂ COMO REFRIGERANTE

Presentado por

Víctor Francisco Sena Cuevas



Universidad Autónoma
de Santo Domingo

PRIMADA DE AMERICA / Fundada el 28 de octubre de 1538

14 de Agosto, 2024

