

### Contenidos

#### Clase 1

- Introducción
- Ciclo con 2 fuentes
- Ciclo reversible
- · Ciclo inverso de Carnot
- Irreversibilidades externas
- Compresión en régimen seco
- Irreversibilidades internas

#### Clase 2

- Refrigerantes
- · Ciclos en cascada
- Compresión multietapa
- Absorción
- Sistemas con gas

### Introducción

Objetivo: Transferir calor desde una temperatura baja hacia otra más elevada, por ejemplo para mantener una región del espacio a una temperatura inferior a la del ambiente.

### Aplicaciones:

- ✓ Aire acondicionado
- √ Conservación de alimentos
- √ Licuefacción de gases
- ✓ Producción de hielo



### Ciclo con dos fuentes

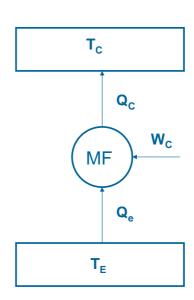
$$T_c > T_e$$

$$Q_c = Q_e + W_C$$

$$COP_{mf} = \frac{Q_e}{W_C} = \frac{Q_e}{Q_c - Q_e}$$

$$COP_{bc} = \frac{Q_c}{W_C} = \frac{Q_c}{Q_c - Q_e}$$

$$COP_{bc} - COP_{mf} = 1$$



### Ciclo reversible con dos fuentes

$$\Delta S_u = \Delta S_{fc} + \Delta S_{ff} + \Delta S_{mf} = 0$$

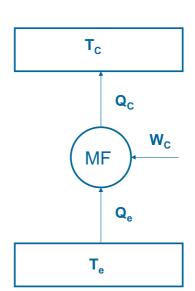
$$\Delta S_{mf} = 0$$
  $\Delta S_{fc} = -\Delta S_{ff} = \Delta S$ 

$$\Delta S_{fc} = \frac{Q_c}{T_c} \qquad \Delta S_{ff} = \frac{-Q_e}{T_e}$$

$$Q_c = \Delta S \cdot T_c \qquad Q_e = \Delta S \cdot T_e$$

$$COP_{mf} = \frac{Q_e}{Q_c - Q_e} = \frac{T_e}{T_c - T_e}$$

$$COP_{bc} = \frac{Q_c}{Q_c - Q_e} = \frac{T_c}{T_c - T_e}$$



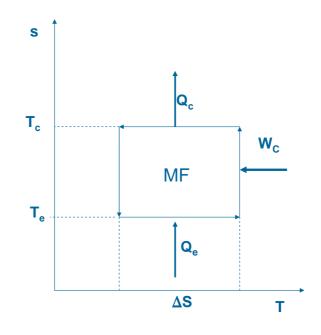
### Ciclo inverso de Carnot

$$Q_c = T_c \cdot \Delta S$$

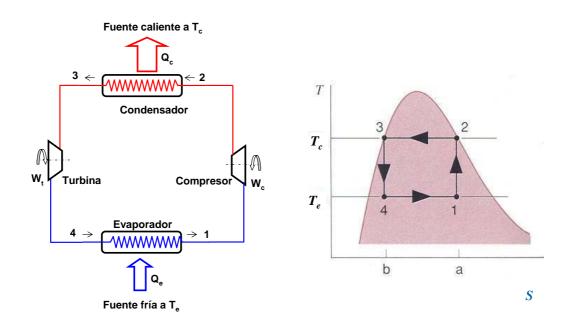
$$Q_e = T_e \cdot \Delta S$$

$$COP_{mf} = \frac{Q_e}{Q_c - Q_e} = \frac{T_e}{T_c - T_e}$$

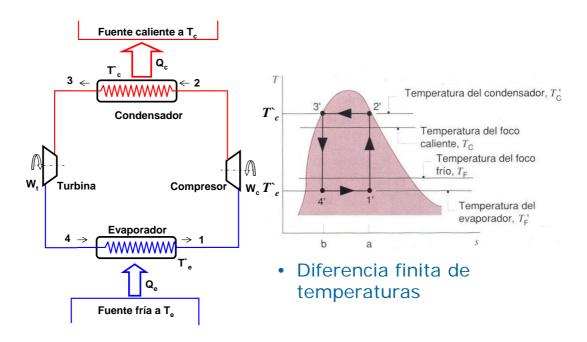
$$COP_{bc} = \frac{Q_c}{Q_c - Q_e} = \frac{T_c}{T_c - T_e}$$



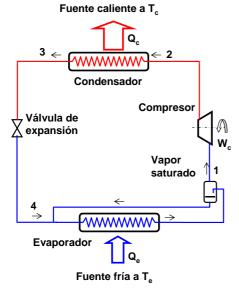
# Ciclo de Carnot con vapor

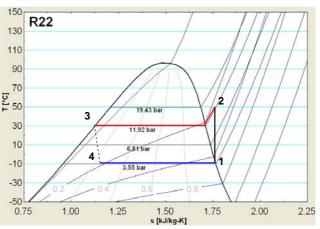


# Irreversibilidades en flujos de Q



# Compresión en régimen seco

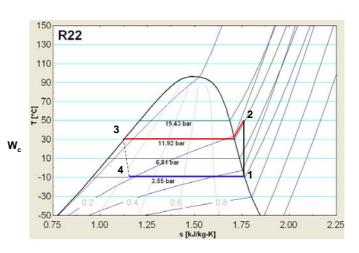




- Se desprecian la variación de energía cinética y potencial
- Balances de energía en los componentes

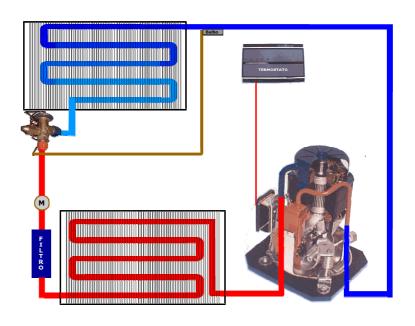
### Compresión en régimen seco

$$\begin{aligned} q &= \Delta h + w_c \\ q_e &= |h_1 - h_4| \\ w_c &= |h_2 - h_1| \\ q_c &= |h_3 - h_2| \\ h_4 &= h_3 \\ COP_{mf} &= \frac{Q_e}{W_c} = \frac{h_1 - h_4}{h_2 - h_1} \\ \dot{m} &= \frac{\dot{Q}_e}{h_1 - h_4} \\ \dot{W}_c &= (h_2 - h_1) \cdot \dot{m} \end{aligned}$$



- Se desprecian la variación de energía cinética y potencial
- Balances de energía en los componentes

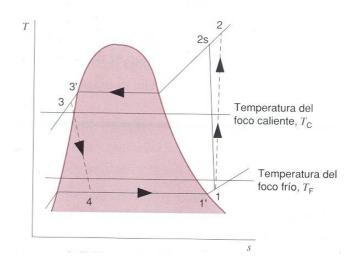
# Animación de la instalación



# Irreversibilidad en el compresor

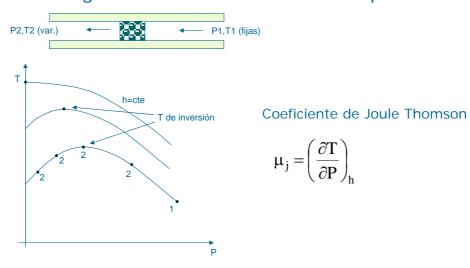
$$\eta_{is} = \frac{\Delta h_{ideal}}{\Delta h_{real}}$$

$$\eta_{is} = \frac{h_{2s} - h_1}{h_2 - h_1}$$



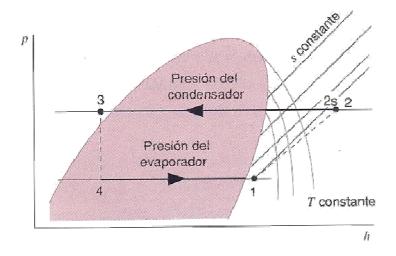
# Proceso de expansión

• Estrangulamiento adiabático: isoentálpico



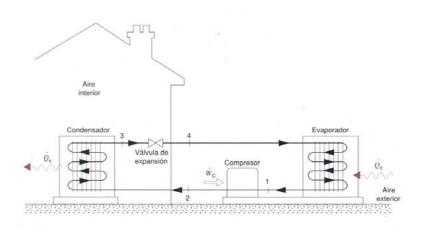
# Diagrama p-h

• Frecuentemente utilizado en refrigeración

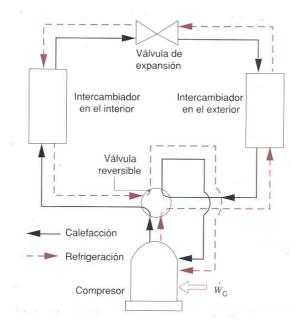


# Bombas de calor por compresión

- Objetivo: Calefacción
- Componentes similares a refrigeración
- Eficiencia superior a la unidad



### Bombas de calor invertible



### Refrigerantes

#### Características:

- P<sub>e</sub>>1Bar Pc<20Bar
- Entalpía de vaporización alta
- No toxico
- Estable químicamente
- No corrosivo
- · Bajo Coste
- No inflamable



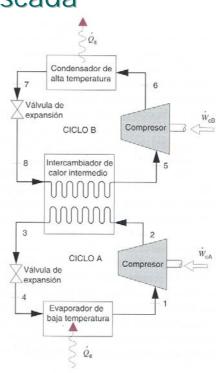
#### Fluidos:

- Amoniaco, NH<sub>3</sub>
- Agua
- Clorofluorocarbonados (CFC)
- R-11, R-12, R-22
- Hidrofluorocarbonados (HFC)
- R-134a, R-410a

### Ciclos en cascada

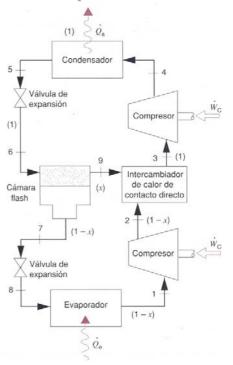
- Diferentes refrigerantes en cada ciclo
- Relaciones presión temperatura de los refrigerante adecuadas.
- Temperaturas de -25 a -75°C

$$E_f = \frac{Q_e}{W_{cA} + W_{cB}}$$



# Compresión multietapa

- Menor consumo de energía en el compresor.
- Refrigeración intermedia mediante un intercambiador de mezcla.
- Reducción de irreversibilidad externa en el condensador

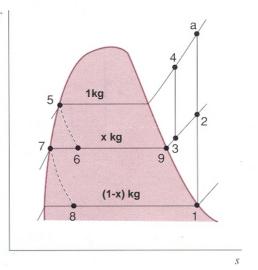


### Compresión multietapa

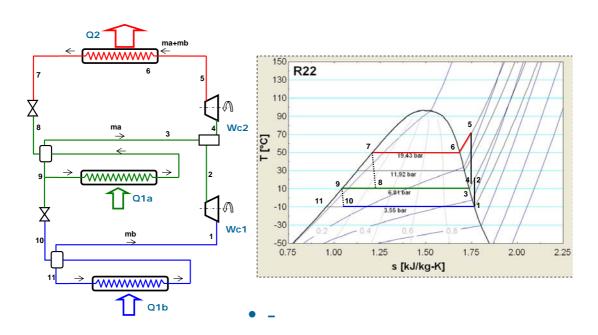
- 5 y 7 líquido saturado T
- 1 y 9 vapor saturado
- $h_5 = h_6 y h_7 = h_8$
- Trabajo mínimo =>

$$P_i = (P_c.P_e)^{0.5}$$

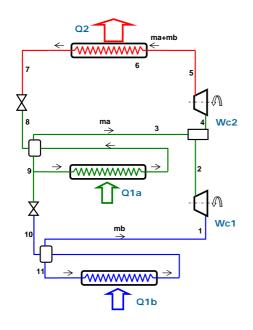
- Título de 6:
   x.(h<sub>9</sub>-h<sub>7</sub>)=h<sub>6</sub>-h<sub>7</sub>
- Bal. Energía CM  $x.h_9+(1-x).h_2=h_3$



# Doble evaporador y doble compresor



### Doble evaporador y doble compresor



$$Q1b + mb \cdot h_{10} = mb \cdot h_{1}$$

$$Q1a + (ma + mb) \cdot h_{8} = ma \cdot h_{3} + mb \cdot h_{9}$$

$$Wc1 = mb \cdot (h_{2} - h_{1})$$

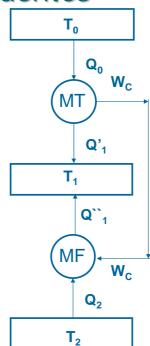
$$Wc2 = (ma + mb) \cdot (h_{5} - h_{4})$$

$$ma \cdot h_{3} + mb \cdot h_{2} = (ma + mb) \cdot h_{4}$$

# Ciclo con tres fuentes

$$E_f = \frac{Q_2}{Q_0}$$

$$E_c = \frac{Q_1 + Q_1}{Q_0}$$



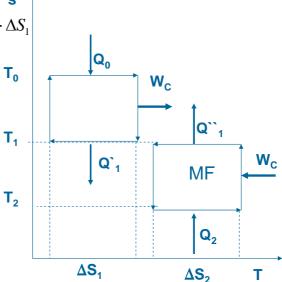
### Ciclo reversible con tres fuentes

$$|W_C| = (T_1 - T_2) \cdot \Delta S_2 = (T_0 - T_1) \cdot \Delta S_1$$

$$\frac{\Delta S_2}{\Delta S_1} = \frac{(T_0 - T_1)}{(T_1 - T_2)}$$

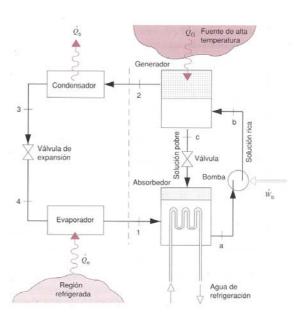
$$E_f = \frac{Q_2}{Q_0} = \frac{T_2.\Delta S_2}{T_0.\Delta S_1}$$

$$E_{f} = \frac{T_{2}}{T_{1} - T_{2}} \cdot \frac{T_{0} - T_{1}}{T_{0}}$$



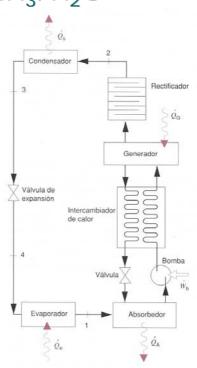
# Refrigeración por absorción

- Menor consumo de trabajo en la bomba.
- Permiten utilizar energías alternativas calor residual.
- Refrigeración NH<sub>3</sub>/H<sub>2</sub>C
- Aire acondicionado H<sub>2</sub>O/BrLi



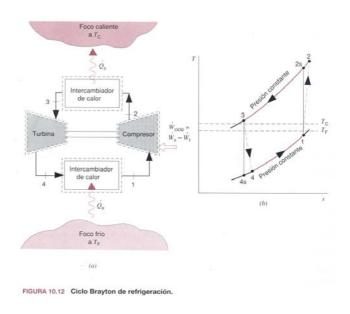
# Absorción: NH<sub>3</sub>/H<sub>2</sub>O

- Intercambiador de calor para precalentar la solución.
- Rectificador: evita la formación de hielo en valvula y evaporador.
- Tg=100°C
- Tc=45°C
- Te=-8°C



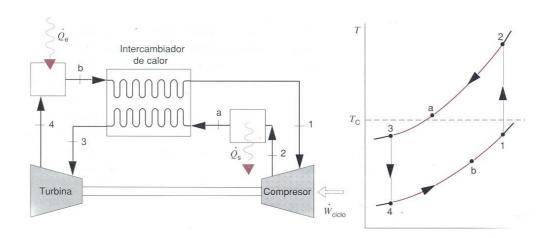
# Sistemas con gas: Cyclo Brayton

- No existe cambio de fase.
- Aplicaciones: bajas temperaturas
- (-150°C) y aviación.



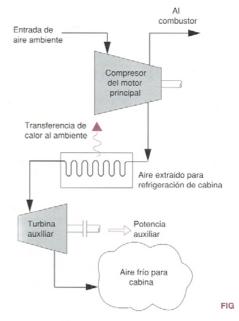
# Cyclo Brayton

- Intercambiador de calor regenerativo.
- Se obtienen temperaturas menores.

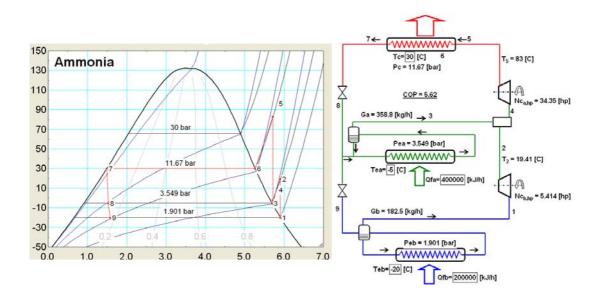


# Cyclo Brayton para aviación

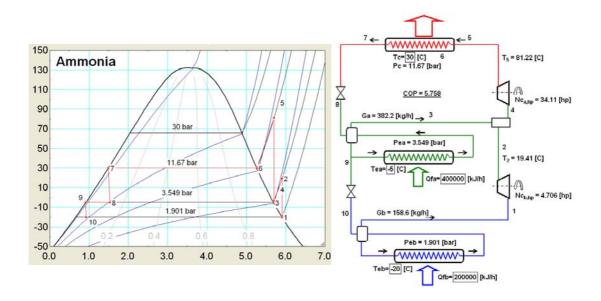
- Tamaño y peso reducido.
- Se necesitan menos intercambiadores de calor.



### Problema 4



### Problema 4-b



### Bibliografía

- Termodinámica Tecnica, C. A. Garcia, 1987, Ed. Alsina.
- Fundamentos de Termodinámica Técnica, M.J. Moran y H.N. Shapiro, 1996, Ed. Reverté
- Termodinámica, K. Wark, D.E.Richards, 2001, Ed. McGraw - HILL

# Ciclos de motores a gas

- Ciclos: Regenerativos, Otto, Diesel y Brayton.
- Teoría: Termodinámica Técnica de Garcia
   C. pag 101 a 103 y pag. 265 a 282.
- Problemas: Problemas de Termodinámica Técnica de Garcia C. pag. 301 a 308.