

ESERCIZIO del 16/04/2009

Un sistema aperto cede potenza termica a una macchina motrice che scambia potenza termica anche con l'ambiente a $T_f = 0^\circ\text{C}$ (Sorgente Fredda).

Valutare le differenti quantità di potenza meccanica prodotta dalla macchina a parità di potenza termica ceduta dal sistema aperto nei casi in cui:

I) all'ingresso del sistema vi sia una portata di acqua a $T_1' = 200^\circ\text{C}$ e $P_1' = 20\text{ bar}$

II) all'ingresso del sistema vi sia una portata di vapore saturo a $T_1'' = 200^\circ\text{C}$

All'uscita del sistema aperto c'è in ambedue i casi acqua a $T_2 = 20^\circ\text{C}$ e $P_2 = 1\text{ bar}$.

Si ipotizzi il sistema aperto stazionario e la macchina reversibile

DEFINIZIONI

$$\dot{Q} = \dot{m} \Delta h$$

$$h_{\text{bifase}} = (1-x)h_l + xh_v = h_l + x(h_v - h_l) = x_l + xh_{lv}$$

$$h_{@T < T_{\text{SAT}}} = h_{@T_{\text{SAT}}} + \underbrace{v \Delta P}_{=0 \text{ trasc.}} \simeq h_{@T_{\text{SAT}}}$$

Conversioni

$$1\text{ bar} = 10^5\text{ Pa}$$

$$0^\circ\text{C} = 273,15\text{ K}$$

Unità di misura

$$P[\text{Pa}] = \frac{F}{l^2} \left[\frac{\text{N}}{\text{m}^2} \right] = \left[\frac{\text{kg}}{\text{m} \cdot \text{s}^2} \right]$$

DATI

CONDIZIONE INIZIALE I)

Acqua

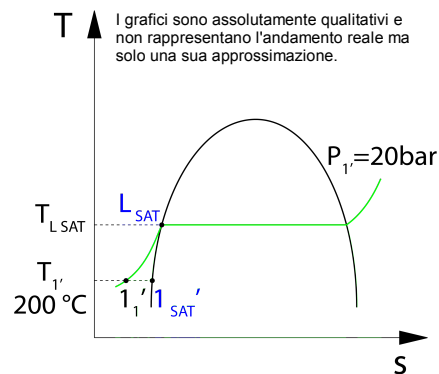
$$T_1' = 200^\circ\text{C}$$

$$P_1' = 20\text{ bar} = 2\text{ MPa}$$

$$T_1' < T_{L\text{SAT}}@P_1' = 2\text{ MPa} = 212,42^\circ\text{C}$$

=> Acqua sottoraffreddata

$$\left\{ \begin{array}{l} h_1' \simeq h_{1_{\text{SAT}}}' = h_l@T_1' = 200^\circ\text{C} = 852,45 \frac{\text{kJ}}{\text{kg}} \\ s_1' \simeq s_{1_{\text{SAT}}}' = s_l@T_1' = 200^\circ\text{C} = 2,3309 \frac{\text{kJ}}{\text{kg} \cdot \text{K}} \end{array} \right. @ \left\{ \begin{array}{l} T_1' \\ P_1' \end{array} \right.$$



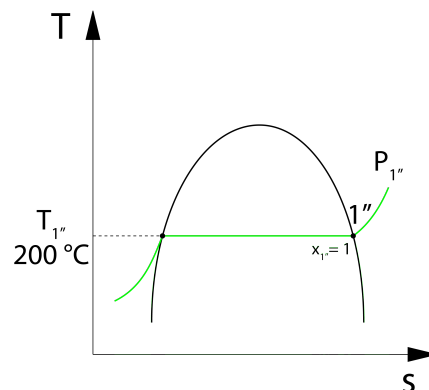
CONDIZIONE INIZIALE II)

Vapore saturo

$$T_1'' = 200^\circ\text{C}$$

$$x_1'' = 1$$

$$\left\{ \begin{array}{l} h_1'' = h_{v@T_1'' = 200^\circ\text{C}} = 2793,2 \frac{\text{kJ}}{\text{kg}} \\ s_1'' = s_{v@T_1'' = 200^\circ\text{C}} = 6,4323 \frac{\text{kJ}}{\text{kg} \cdot \text{K}} \end{array} \right. @ \left\{ \begin{array}{l} T_1'' \\ P_1'' \end{array} \right.$$



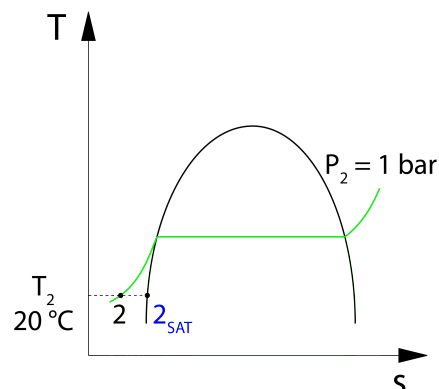
CONDIZIONE FINALE

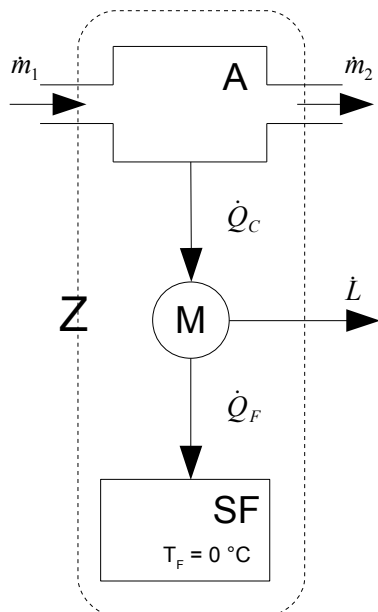
Acqua sottoraffreddata

$$T_2 = 20^\circ\text{C}$$

$$P_2 = 1\text{ bar}$$

$$\left\{ \begin{array}{l} h_2 \simeq h_{2_{\text{SAT}}} = h_l@T_2 = 20^\circ\text{C} = 83,96 \frac{\text{kJ}}{\text{kg}} \\ s_2 \simeq s_{2_{\text{SAT}}} = s_l@T_2 = 20^\circ\text{C} = 0,2966 \frac{\text{kJ}}{\text{kg} \cdot \text{K}} \end{array} \right. @ \left\{ \begin{array}{l} T_2 \\ P_2 \end{array} \right.$$





Bilanci di massa, energia ed entropia del sistema composto $Z = A \cup M \cup SF$

$$\begin{matrix} \text{A staz.} \\ =0 \end{matrix} \quad \frac{d\dot{m}}{dt} = \dot{m}_1 - \dot{m}_2 = 0 \quad \rightarrow \quad \dot{m}_1 = \dot{m}_2 = \dot{m}$$

$$\begin{matrix} \text{A staz.} \\ =0 \end{matrix} \quad \begin{matrix} \text{M staz.} \\ =0 \end{matrix} \quad \frac{dE}{dt} = \frac{dE_A}{dt} + \frac{dE_M}{dt} + \frac{dE_{SF}}{dt} = \dot{m}(h_1 - h_2) + \begin{matrix} \text{Z adiab.} \\ =0 \end{matrix} \dot{Q} - \dot{L} \quad (E_{pot} \text{ e } E_{cin} \text{ trasc.})$$

$$\begin{matrix} \text{A staz.} \\ =0 \end{matrix} \quad \begin{matrix} \text{M staz.} \\ =0 \end{matrix} \quad \frac{dS}{dt} = \frac{dS_A}{dt} + \frac{dS_M}{dt} + \frac{dS_{SF}}{dt} = \dot{m}(s_1 - s_2) + \begin{matrix} \text{Z adiab.} \\ =0 \end{matrix} \dot{S}_Q - \begin{matrix} \text{Z rev.} \\ =0 \end{matrix} \dot{S}_{IRR}$$

$$\dot{Q}_C' = \dot{Q}_C''$$

$$T_F = 0^\circ \text{C} = 273 \text{ K}$$

$$\dot{L}' = ? [W] \quad \dot{L}'' = ? [W]$$

SOLUZIONE

Riscrivo le equazioni di bilancio

$$\frac{dE_{SF}}{dt} = \dot{m}(h_1 - h_2) - \dot{L} = \dot{Q}_F \quad \rightarrow \quad \begin{cases} \dot{m}(h_1 - h_2) - \dot{L} - \dot{Q}_F = 0 \\ \dot{m}(s_1 - s_2) - \frac{\dot{Q}_F}{T_F} = 0 \end{cases}$$

Ricavo \dot{Q}_F dalla seconda equazione e lo sostituisco nella prima

Combino i due bilanci e ricavo \dot{L}

$$\underbrace{\dot{m}(h_1 - h_2)}_{\dot{Q}_C} - \dot{m}T_F(s_1 - s_2) = \dot{L}$$

Le uniche incognite rimaste sono \dot{m}' e \dot{m}'' , che ricavo nel modo seguente

$$\dot{Q}_C' = \dot{Q}_C'' \Rightarrow \dot{m}'(h_{1'} - h_2) = \dot{m}''(h_{1''} - h_2) \Rightarrow \frac{\dot{m}'}{\dot{m}''} = \frac{h_{1''} - h_2}{h_{1'} - h_2} = \frac{2793,2 - 83,96}{852,45 - 83,96} \simeq 3,53$$

$$\text{Arbitrariamente pongo } \dot{m}'' = 1 \frac{\text{kg}}{\text{s}} \Rightarrow \dot{m}' = 3,53 \frac{\text{kg}}{\text{s}}$$

Ora ho tutto il necessario per calcolare \dot{L}' e \dot{L}''

$$\dot{L}' = \dot{m}'[(h_{1'} - h_2) - T_F(s_{1'} - s_2)] = 3,53 \frac{\text{kg}}{\text{s}} [(852,45 - 83,96) \frac{\text{kJ}}{\text{kg}} - 273 \text{ K} (2,3309 - 0,2966) \frac{\text{kJ}}{\text{kg} \cdot \text{K}}] \simeq 752,33 \text{ kW}$$

$$\dot{L}'' = \dot{m}''[(h_{1''} - h_2) - T_F(s_{1''} - s_2)] = 1 \frac{\text{kg}}{\text{s}} [(2793,2 - 83,96) \frac{\text{kJ}}{\text{kg}} - 273 \text{ K} (6,4323 - 0,2966) \frac{\text{kJ}}{\text{kg} \cdot \text{K}}] \simeq 1034,19 \text{ kW}$$

CONCLUSIONI

$$\frac{\dot{L}'' - \dot{L}'}{\dot{L}''} \simeq 0,27$$

Quasi il 30% di potenza meccanica in più nel caso II) rispetto al caso I), a parità di potenza termica ceduta dal sistema aperto A

- Meglio un contatore di lavoro che uno di calore
- L'entropia totale va calcolata confrontando portate massiche e entropie specifiche