

ESERCIZIO n.4

In un sistema chiuso si miscelano adiabaticamente e a pressione costante $P = 2,7 \text{ bar}$ una massa $m_A = 4 \text{ kg}$ di acqua allo stato di vapore umido con titolo $x_A = 0,2$ ed una massa $m_B = 2 \text{ kg}$ di acqua allo stato liquido con temperatura $T_B = 80^\circ \text{C}$. Determinare la temperatura finale del sistema T_f . **[130 °C]**

DEFINIZIONI

$$H_i = m_A h_A + m_B h_B$$

$$h = (1-x)h_l + xh_v = h_l + x(h_v - h_l) = x_l + xh_{lv}$$

DATI

(A) Vap. umido

$$m_A = 4 \text{ kg}$$

$$x_A = 0,2$$

(B) Acqua sottoraffr.

$$m_B = 2 \text{ kg}$$

$$T_B = 80^\circ \text{C}$$

sist. adiab. $\overset{=0}{Q}$ sist. isobaro $\overset{=0}{L}$

$$\Delta H = \overset{=0}{Q} + \overset{=0}{L} = 0$$

$$P = 2,7 \text{ bar} = 0,27 \text{ MPa}$$

$$v_{\text{acqua}} = 0,001 \frac{\text{m}^3}{\text{kg}}$$

DALLE TABELLE:

$$\begin{cases} h_l = 546,31 \\ h_{lv} = 2174,2 \end{cases} @ \begin{cases} 130^\circ \text{C} \\ 0,27 \text{ MPa} \end{cases}$$

$$h_l = 334,91 @ 80^\circ \text{C}$$

$$T_f = ? [^\circ \text{C}]$$

Conversioni

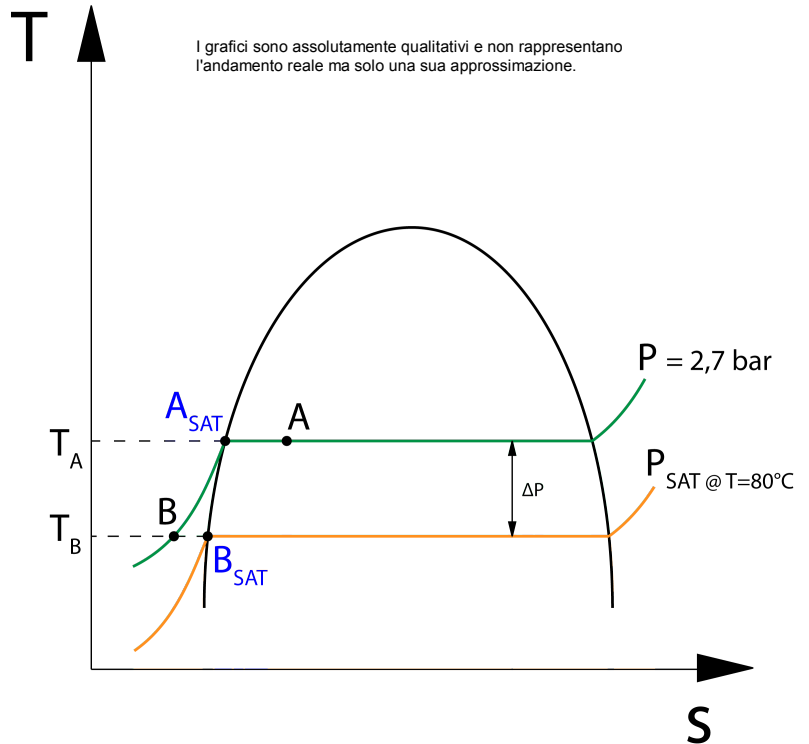
$$1 \text{ bar} = 10^5 \text{ Pa}$$

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

Unità di misura

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

I grafici sono assolutamente qualitativi e non rappresentano l'andamento reale ma solo una sua approssimazione.



SOLUZIONE

Per prima cosa calcoliamo l'entalpia totale iniziale H_i

$$h_A = h_{l@0,27 \text{ MPa}} + x_A h_{lv@0,27 \text{ MPa}} = 546,31 \frac{\text{kJ}}{\text{kg}} + 0,2 \cdot 2173,2 \frac{\text{kJ}}{\text{kg}} = 980,95 \frac{\text{kJ}}{\text{kg}}$$

$$h_B = h_{B_{SAT}} + \overset{=0 \text{ trasc.}}{v} \Delta P \simeq h_{l@T_B} = 334,91 \frac{\text{kJ}}{\text{kg}}$$

$$H_i = m_A h_A + m_B h_B = 4 \text{ kg} \cdot 980,95 \frac{\text{kJ}}{\text{kg}} + 2 \text{ kg} \cdot 334,91 \frac{\text{kJ}}{\text{kg}} \simeq 4594 \text{ kJ}$$

Poi ricaviamo l'entalpia specifica finale h_f

$$H_f = H_i = 4594 \text{ kJ} \quad (\Delta H = 0)$$

$$h_f = \frac{H_f}{m_A + m_B} = \frac{4594 \text{ kJ}}{4 + 2 \text{ kg}} \simeq 766 \frac{\text{kJ}}{\text{kg}}$$

Ora che abbiamo l'entalpia finale del sistema, possiamo facilmente dedurre T_f :

Dato che $h_f > h_{l@0,27 \text{ MPa}}$ lo stato finale del sistema si troverà fra A_{SAT} e A , sulla stessa isoterma.

Il risultato della miscelazione è quindi:

$$P_f = 0,27 \text{ MPa}$$

$$T_f = T_{SAT@0,27 \text{ MPa}} = 130^\circ \text{C}$$

ESERCIZIO n.8

Una massa $m = 5 \text{ kg}$ di vapore d'acqua alla temperatura $T_1 = 100^\circ\text{C}$ e con titolo $x = 0.9$ viene posta a contatto con una sorgente isoterma a $T_s = 60^\circ\text{C}$. Determinare il calore Q_s che deve essere asportato dall'acqua per raffreddarla sino alla temperatura $T_f = 80^\circ\text{C}$ a pressione costante. Determinare la variazione di entropia complessiva del sistema sorgente + massa di acqua.

[-10577,15 kJ, 3,4 kJ/K]

DEFINIZIONI

$$\Delta S_{tot} = \Delta S_{Bifase} + \Delta S_{Sorgente}$$

$$h = (1-x)h_l + xh_v = h_l + x(h_v - h_l) = x_l + xh_{lv}$$

In condizioni isobare:

$$Q = m \Delta h$$

DATI

$$m = 5 \text{ kg}$$

$$x = 0,9$$

$$T_1 = 100^\circ\text{C} \rightarrow T_3 = 80^\circ\text{C}$$

$$T_s = 60^\circ\text{C} = 323 \text{ K}$$

DALLE TABELLE:

$$\left\{ \begin{array}{l} h_l = 419,04 \\ h_{lv} = 2031,3 \quad @ \quad 100^\circ\text{C} \\ s_l = 1,08 \end{array} \right.$$

$$\left\{ \begin{array}{l} h_l = 334,91 \\ s_l = 1,31 \quad @ \quad 80^\circ\text{C} \\ s_v = 7,35 \end{array} \right.$$

$$Q_s = ? [J] \quad \Delta S_{tot} = ? [J]$$

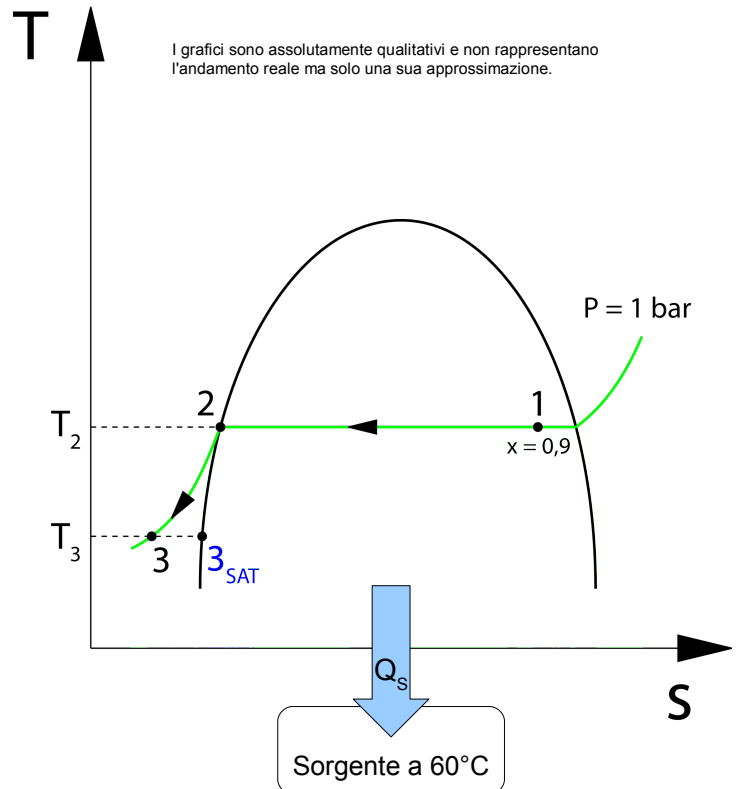
Conversioni

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

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

Unità di misura

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



SOLUZIONE

Calcoliamo l'entalpia e l'entropia dello stato iniziale e di quello finale

$$h_1 = h_{l@T_1=100^\circ\text{C}} + x h_{lv@T_1=100^\circ\text{C}} = (419,04 + 0,9 \cdot 2031,3) \frac{\text{kJ}}{\text{kg}} = 2450,34 \frac{\text{kJ}}{\text{kg}}$$

$$h_3 \simeq h_{3SAT} = h_{l@T_3=80^\circ\text{C}} = 334,91 \frac{\text{kJ}}{\text{kg}}$$

$$s_1 = (1-x)s_{l@T_3=80^\circ\text{C}} + x s_{v@T_3=80^\circ\text{C}} = 0,1 \cdot 1,31 \frac{\text{kJ}}{\text{kg} \cdot \text{K}} + 0,9 \cdot 7,35 \frac{\text{kJ}}{\text{kg} \cdot \text{K}} \simeq 6,75 \frac{\text{kJ}}{\text{kg} \cdot \text{K}}$$

$$s_3 \simeq s_{3SAT} = s_{l@T_3=80^\circ\text{C}} = 1,08 \frac{\text{kJ}}{\text{kg} \cdot \text{K}}$$

Ora abbiamo tutto il necessario per calcolare Q_s , ΔS_{bifase} e $\Delta S_{Sorgente}$

$$Q_s = m \Delta h = m(h_3 - h_1) = 5 \text{ kg} (334,91 - 2450,34) \frac{\text{kJ}}{\text{kg}} = -10577,15 \text{ kJ}$$

$$\Delta S_{bifase} = m(s_3 - s_1) = 5 \text{ kg} (1,08 - 6,75) \frac{\text{kJ}}{\text{kg} \cdot \text{K}} = -28,35 \frac{\text{kJ}}{\text{K}}$$

$$\Delta S_{Sorgente} = \frac{Q_s}{T_s} = \frac{-10577,15 \text{ kJ}}{323 \text{ K}} = -31,76 \frac{\text{kJ}}{\text{K}}$$

$$\text{Infine } \Delta S_{tot} = (-31,76 - 28,35) \frac{\text{kJ}}{\text{K}} \simeq -60,11 \frac{\text{kJ}}{\text{K}}$$