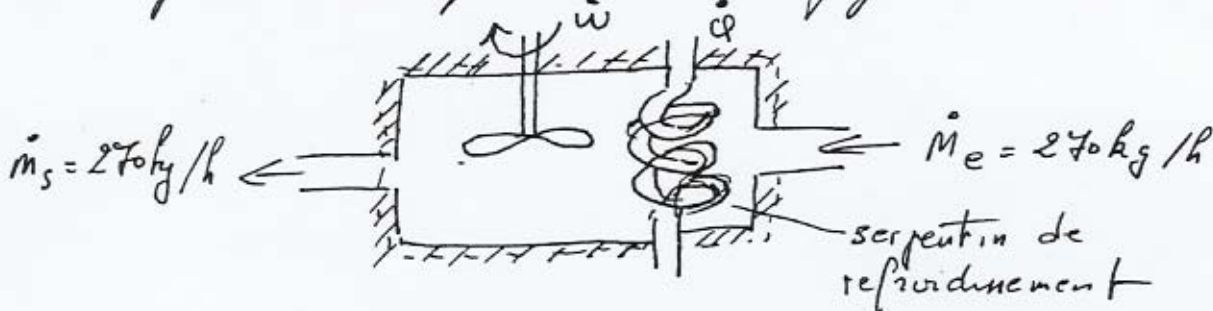


Corrigé de l'épreuve de Thermodynamique. 1999/2000

Exercice 1

le système est représenté sur la figure suivante :



On écrit les bilans masse et énergie pour le système ouvert (délimité par des pointillés). Soient M , U , T les masse, énergie interne et température du système :

$$1) \frac{dM}{dt} = \sum_e \dot{m}_e - \sum_s \dot{m}_s$$

$$2) \frac{dU}{dt} = \dot{w} + \dot{\phi} + \sum_e \dot{m}_e h_{T_e} - \sum_s \dot{m}_s h_{T_s}$$

L'eau est initialement à 45°C et sa température variant au cours du temps (question préc.!) le régime ne peut être permanent (régime de démarrage)

En négligeant énergie cinétique et potentielle, et en explicitant la variation d'énergie interne du système :

$$dU = M c dT$$

on peut écrire :

$$M c \frac{dT}{dt} = \dot{w} + \dot{\phi} + \dot{m} (h_e - h_s)$$

avec $dh = c dT$ et $T_i = 45^\circ\text{C}$

$$\Rightarrow M c \frac{dT}{dt} = \dot{w} + \dot{\phi} + \dot{m} c (T_i - T)$$

On obtient une equation de la forme :

$$\frac{dT}{dt} = a + b(T_i - T) \text{ avec } \begin{cases} a = \frac{\dot{Q} + \dot{W}}{m c} \\ b = \frac{\dot{m}}{M} \end{cases} \quad (2)$$

La resolution n'est pas un probleme en posant :

$$X = a + b(T_i - T) \Rightarrow dX = -b dT$$

$$\Rightarrow \frac{dX}{X} = -b dT \Rightarrow \ln X = -b T + c$$

$$\text{et } X = e^{-bT + c} = a + b(T_i - T)$$

$$\text{à } t=0 \quad T = T_i \Rightarrow a = e^c$$

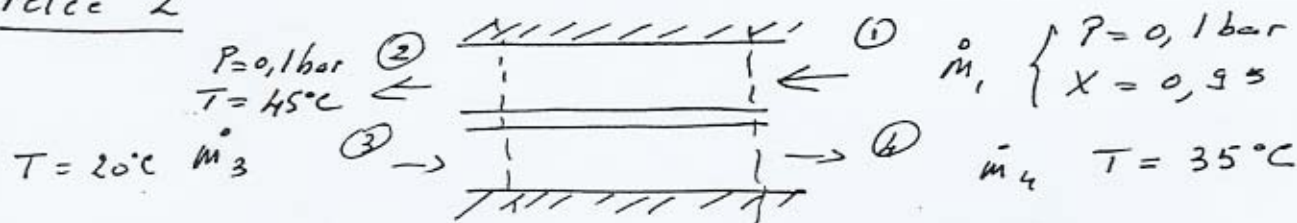
$$\Rightarrow T = T_i + \frac{a}{b} (1 - e^{-bt})$$

soit :

$$T = T_i + \left(\frac{\dot{Q} + \dot{W}}{\dot{m} c} \right) (1 - e^{-\frac{\dot{m}}{M} t})$$

$$\text{et } T = 318 - 22 (1 - \exp(-6t)) \quad (t \text{ en heures})$$

Exercice 2



① A l'aide de la table fournie des valeurs de grandeurs thermodynamiques à l'état de saturation (équilibre liquide-vapeur) pour l'eau, on trouve la température d'entrée du mélange liq. vap dans l'échangeur

$$T_1 = 45,81^\circ\text{C}$$

l'enthalpie du fluide entrant (grandeur extensive) sera donc pour cette température :

$$\begin{aligned} h_1 &= x h_g + (1-x) h_e = h_e + x(h_g - h_e) \\ &= 191,83 + 0,95(2584,7 - 191,83) = 2465,1 \text{ kJ/kg} \end{aligned}$$

à la sortie le fluide toujours à $P = 0,1 \text{ bar}$ est à une température de 45°C donc complètement condensé

(2) Ecriture des bilans

Pour l'échangeur global

$$\frac{dE}{dt} = 0 = \cancel{\dot{Q}} + \cancel{\dot{W}} + \sum_e \dot{m}_i h_i - \sum_s \dot{m}_j h_j$$

$$\Rightarrow \dot{m}_2 h_2 + \dot{m}_4 h_4 = \dot{m}_1 h_1 + \dot{m}_3 h_3$$

En régime permanent $\dot{m}_1 = \dot{m}_2$ et $\dot{m}_3 = \dot{m}_4$
 $= \dot{m}_v$ $= \dot{m}_e$

$$\Rightarrow \dot{m}_v (h_2 - h_1) = \dot{m}_e (h_3 - h_4)$$

$$\Rightarrow \frac{\dot{m}_e}{\dot{m}_v} = \frac{h_2 - h_1}{h_3 - h_4} = \frac{188,45 - 2465,1}{83,96 - 146,68} = 36,3$$

(3) l'équation de bilan écrite au niveau du 1^{er} fluide (mélange R_f-vap à l'entrée) nous donne :

$$\frac{dE}{dt} = 0 = \dot{Q} + \dot{m}_v (h_1 - h_2)$$

soit $\dot{Q} = \dot{m}_v (h_2 - h_1)$ et

$$\frac{\dot{Q}}{\dot{m}_v} = -2276,7 \text{ kJ/kg}$$

(4) l'équation de bilan entropie non peut d'être

$$\dot{S}_{\text{gen}} = \frac{dS}{dt} = \sum_i \frac{\dot{Q}_i}{T_i} + \sum_s \dot{m}_j s_j - \sum_e \dot{m}_i s_i$$

Pour l'échangeur complet :

$$\dot{S}_{\text{gen}} = \dot{m}_2 s_2 - \dot{m}_1 s_1 + \dot{m}_4 s_4 - \dot{m}_3 s_3$$

or $s_1 = x s_g + (1-x) s_e = s_e + x (s_g - s_e)$

$$= 0,6493 + 0,95 (8,1502 - 0,6493)$$

$$s_1 = 7,775 \text{ kJ/kg K}$$

$$\dot{S}_{\text{gen}} = \dot{m}_v (0,6387 - 7,775) + \dot{m}_e (0,5053 - 0,2966) \quad (4)$$

$$\begin{aligned} \frac{\dot{S}_{\text{gen}}}{\dot{m}_v} &= -7,1363 + 36,3 \cdot 0,20287 \\ &= 0,4393 \text{ kJ/kg K} \end{aligned}$$

(5) bilan exergétique.

On peut partir de l'équation de bilan exergétique

$$\dot{E}_w = \frac{d}{dt} (E + P_0 V - T_0 S) + \sum_i \dot{Q}_i \left(1 - \frac{T_0}{T_i}\right) + \Delta \dot{m} (h_T - T_0 s) + T_0 \dot{S}_{\text{gen}}$$

or $\dot{E}_w = 0$, régime permanent $\frac{d}{dt} = 0$, $\dot{Q}_i = 0$

$$\Rightarrow T_0 \dot{S}_{\text{gen}} = - \Delta \dot{m} (h_T - T_0 s)$$

On a déjà calculé \dot{S}_{gen} précédemment.

$$\Rightarrow \frac{T_0 \dot{S}_{\text{gen}}}{\dot{m}_v} = 293 \cdot 0,4393 = 128 \text{ kJ/kg}$$