

① Pour l'air humide on a  $\phi_v = \frac{n_v}{n} = \frac{n_v}{n_a + n_v} = \frac{p_v}{p} = \frac{\psi P_{sat}}{p}$  et  $x = \frac{m_v}{m_a} = \frac{M_w}{M_a} \frac{n_v}{n_a} = \frac{M_w}{M_a} \frac{n_v}{n - n_v} = \frac{M_w}{M_a} \frac{p_v}{p - p_v}$   
 À l'entrée du compresseur, l'air est saturé en humidité donc  $\psi_e = 100\%$ . On a donc :

$$\phi_{v,e} = \frac{P_{sat}(T_e)}{P_e} \text{ et } x_e = \frac{M_w}{M_a} \frac{P_{sat}(T_e)}{P_e - P_{sat}(T_e)}$$

À  $T_e = 18^\circ\text{C}$   $P_{sat}(T_e) \approx 2085,4 \text{ Pa}$  (extrapolation linéaire des tables) d'où, avec  $P_e = 1 \text{ bar}$ ,

$$\phi_{v,e} = 0,0209 \text{ et } x_e = 13,2 \text{ g'eau/kg d'air}$$

②  $\rho = \frac{m}{V} = \frac{m_a}{V} (1+x) = \phi_a \frac{M_a P}{RT} (1+x) = \rho_a \phi_a (1+x)$

On a  $x = \frac{M_w}{M_a} \frac{\phi_v}{\phi_a} = \frac{M_w}{M_a} \frac{\phi_v}{1-\phi_v}$ . On a donc  $\phi_v = \frac{x}{x + \frac{M_w}{M_a}}$  et  $\phi_a = \frac{M_w}{M_a} \frac{\phi_v}{x} = \frac{1}{1 + \frac{M_a}{M_w} x}$

On en déduit :  $\rho = \rho_a \frac{1+x}{1 + \frac{M_a}{M_w} x}$ . En entrée  $\rho_e = 1,189 \text{ kg.m}^{-3}$

③  $\dot{V} = 650 \text{ L.s}^{-1} = 0,65 \text{ m}^3 \text{ s}^{-1}$ . On a donc  $\dot{m} = \rho_e \dot{V} = \boxed{0,773} \text{ kg.s}^{-1}$

$\dot{m} = \dot{m}_a (1+x_e) \Rightarrow \dot{m}_a = 0,7629 \text{ kg.s}^{-1}$  et  $\dot{m}_v = \dot{m}_a x_e = 0,0101 \text{ kg.s}^{-1}$

④ La compression est supposée adiabatique et réversible, c'est donc une compression isentropique.

Comme l'air humide est considéré comme un gaz parfait, la relation de Laplace est vérifiée pendant cette compression et on a

$$pV^\gamma = C^te \iff \frac{T}{p^{\frac{\gamma-1}{\gamma}}} = C^te \quad \text{ou} \quad \gamma = \gamma_a$$

On en déduit  $T_s = T_e \left( \frac{P_s}{P_e} \right)^{\frac{\gamma_a - 1}{\gamma_a}} = 642,6 \text{ K} = 369,6^\circ\text{C}$

On applique le premier principe au {compresseur} qui est un système ouvert

$$\dot{m} \Delta h = \dot{W} = \dot{m} \frac{\gamma_a}{\gamma_a - 1} \frac{R}{M_a} \Delta T \Rightarrow \dot{W} = 272,7 \text{ kW}$$

Au cours de la compression, il n'y a, a priori, pas de changement de phase  $\Rightarrow X_s = X_e$   
et  $\phi_{V_s} = \phi_{V_e}$

On a donc  $P_{V_s} = \phi_{V_e} P_s = 33,4 \text{ kPa}$ . A  $T_s = 369,6^\circ\text{C}$ , on a  $P_{\text{sat}}(T_s) = 21,03 \text{ MPa}$   
 $\Rightarrow \psi_s = \frac{P_{V_s}}{P_{\text{sat}}(T_s)} = 0,0016$

---

⑤ On a  $G_1 = G_2$  et  $G_1 \times G_2 = 16 \Rightarrow G_1 = 4$

$$T_{s_1} = T_e G_1^{\frac{\gamma_a - 1}{\gamma_a}} = 432,4 \text{ K} = 159,4^\circ\text{C}$$

$P_{V_{s_1}} = \phi_{V_e} P_{s_1} = 8,342 \text{ kPa}$ . A  $T_{s_1} = 159,4^\circ\text{C}$   $P_{\text{sat}}(T_{s_1}) = 0,6178 \text{ MPa}$

$$\Rightarrow \psi_{s_1} = 0,054 = 5,4\%$$

$$\dot{W}_1 = \dot{m} \frac{\gamma_a}{\gamma_a - 1} \frac{R}{M_a} (T_{s_1} - T_e) = 109,7 \text{ kW}$$


---

⑥ 
$$\left\{ \begin{array}{l} h_a = C_{p_a} t = \frac{\gamma_a}{\gamma_a - 1} \frac{R}{M_a} t \\ h_L = C_{p_L} t \\ h_v = C_{p_v} t + L_0 = \frac{\gamma_w}{\gamma_w - 1} \frac{R}{M_w} t + L_0 \end{array} \right.$$

Bilan de masse dans l'échangeur  $\dot{m}_a (1 + X_{e_2}) = \dot{m}_a (1 + X_{s_1}) + \dot{m}_L$   
 $\Rightarrow \dot{m}_L = \dot{m}_a (X_{e_2} - X_{s_1})$

Bilan d'énergie dans l'échangeur : on applique le 1<sup>er</sup> principe

$$\dot{m}_a \left( C_{p_a} t_{e_2} + x_{e_2} (C_{p_v} t_{e_2} + L_0) \right) - \dot{m}_a \left( C_{p_a} t_{s_1} + x_{s_1} (C_{p_v} t_{s_1} + L_0) \right) - \dot{m}_L C_{p_L} t_L = 0$$

$$\Rightarrow C_{p_a} t_{e_2} + x_{e_2} (C_{p_v} t_{e_2} + L_0) - C_{p_a} t_{s_1} + x_{s_1} (C_{p_v} t_{s_1} + L_0) - (x_{e_2} - x_{s_1}) C_{p_L} t_L = 0$$

$$C_{p_a} t_{e_2} + x_{e_2} (C_{p_v} t_{e_2} + L_0 - C_{p_L} t_L) = C_{p_a} t_{s_1} + x_{s_1} (C_{p_v} t_{s_1} + L_0 - C_{p_L} t_L)$$

(7) En entrée du second compresseur, l'air est saturé  $\varphi_{e_2} = 100\%$  et  $P_{v_2} = P_{sat}(t_{e_2})$

$$\Rightarrow x_{e_2} = \frac{M_w}{M_a} \frac{P_{sat}(t_{e_2})}{P_{e_2} - P_{sat}(t_{e_2})} \quad \text{ou} \quad P_{e_2} = P_{s_1} = 4 \text{ bars. Avec } t_{e_2} = 68,5^\circ\text{C, on a}$$

$$P_{sat}(t_{e_2}) = 29,342 \text{ kPa} \quad \text{et} \quad x_{e_2} = 0,0491. \text{ On a alors}$$

$$\begin{cases} C_{p_a} t_{e_2} + x_{e_2} (C_{p_v} t_{e_2} + L_0 - C_{p_L} t_L) = 1,9419 \cdot 10^5 \text{ J/kg d'air sec} \\ C_{p_a} t_{s_1} + x_{s_1} (C_{p_v} t_{s_1} + L_0 - C_{p_L} t_L) = 1,9595 \cdot 10^5 \text{ J/kg d'air sec} \end{cases}$$

$$\dot{m}_L = \dot{m}_a (x_{e_2} - x_{s_1}) = 0,0274 \text{ kg}\cdot\text{s}^{-1}$$

$$T_{s_2} = T_{e_2} \left( \frac{P_2}{P_1} \right)^{\frac{\gamma_a - 1}{\gamma_a}} = 507,5 \text{ K} = 234,5^\circ\text{C}$$

$$\dot{W}_2 = 1,2872 \cdot 10^5 \text{ W}$$

$$\dot{W}_1 + \dot{W}_2 = 2,3841 \cdot 10^5 \text{ W} < \dot{W} = 2,7269 \cdot 10^5 \text{ W}$$

