

# Compte Série N°2 - LMD

## Exercice

Sait  $C_{eau} = 4,18 \text{ kJ} \cdot \text{kg}^{-1} \cdot \text{K}^{-1}$

$T_1$  du volume  $V_1$  d'eau chaude à l'état initial  $T_1 = 70^\circ\text{C}$

$T_2$  du volume  $V_2$  d'eau froide à l'état initial  $T_2 = 15^\circ\text{C}$

d'où  $\text{Température finale (Eau froide + Eau chaude)} = 37^\circ\text{C} (T_f)$

$$\text{Le volume total } V_{\text{tot}} = V_1 + V_2 = 280 \text{ L} \quad \dots \text{ (1)}$$

\* Pour un volume  $V$  d'eau, la masse d'eau à chauffer est :

$$m = \rho_{eau} \cdot V$$

\* L'énergie thermique nécessaire pour faire passer l'eau de  $T_i$  à  $T_f$  est donnée par la relation suivante :  $Q = m \cdot C_{eau} (T_f - T_i)$

$$\text{d'où } Q = \rho_{eau} \cdot V \cdot C_{eau} (T_f - T_i)$$

Sait  $Q_1$  = énergie cédée par l'eau chaude

$$Q_1 = \rho_{eau} \times V_1 \times C_e (T_f - T_1)$$

et  $Q_2$  = énergie reçue par l'eau froide

$$Q_2 = \rho_{eau} \times V_2 \times C_e (T_f - T_2)$$

Si on suppose le système est isolé, l'énergie totale se conserve :

$$Q_1 + Q_2 = 0$$

$$\Rightarrow \rho_{eau} \times V_1 \cdot C_e (T_f - T_1) + \rho_{eau} \times V_2 \cdot C_e (T_f - T_2) = 0$$

$$\Rightarrow V_1 (T_f - T_1) + V_2 (T_f - T_2) = 0$$

$$\text{AN: } V_1 (37 - 70) + V_2 (37 - 15) = 0$$

$$\Rightarrow -33 V_1 + 22 V_2 = 0 \quad \dots \text{ (2)}$$

$$\text{De (1) : } V_1 = 280 - V_2 \quad \dots \text{ (3)}$$

$$\text{On remplace (3) dans (2) : } -33(280 - V_2) + 22 \cdot V_2 = 0$$

$$\Rightarrow V_2 = 150 \text{ L et } V_1 = 130 \text{ L}$$

Il faut donc 180 L d'eau froide et 100 L d'eau chaude

Exo 2:

A) Un colonnemtro (système isolé)

$$\sum Q = 0 \Rightarrow Q_{\text{reçue}} + Q_{\text{cédée}} = 0$$

$Q_1$ : chaleur reçue par le système ( $Q_{\text{reçue}}$ ) ; eau chaude cédée de

$Q_2$ : chaleur cédée par le système ( $Q_{\text{cédée}}$ ) b. chaleur à l'eau froide

$$Q_1 = m_1 \cdot C_{\text{eau}} (T_{\text{eq}} - T_1) + C_{\text{col}} (T_{\text{eq}} - T_1)$$

$$Q_2 = m_2 \cdot C_{\text{eau}} (T_{\text{eq}} - T_2)$$

$$\Rightarrow Q_1 + Q_2 = 0 \Rightarrow m_1 C_{\text{eau}} (T_{\text{eq}} - T_1) + m_2 C_{\text{eau}} (T_{\text{eq}} - T_2) = 0$$

$$\Rightarrow m_1 T_{\text{eq}} - m_1 T_1 + m_2 T_{\text{eq}} - m_2 T_2 = 0$$

$$T_{\text{eq}} (m_1 + m_2) = m_1 T_1 + m_2 T_2$$

$$\Rightarrow T_{\text{eq}} = \frac{m_1 T_1 + m_2 T_2}{m_1 + m_2} = \frac{280(10) + 300(80)}{280 + 300}$$

$$\Rightarrow T_{\text{eq}} = 81,81^\circ$$

A) Découvrir l'équivalent en eau pur du colonnemtro :

$\mu$  est le masse d'eau qui échange la même quantité de chaleur que le colonnemtro et ses accessoires  $C_{\text{col}} = \mu \cdot C_{\text{eau}}$

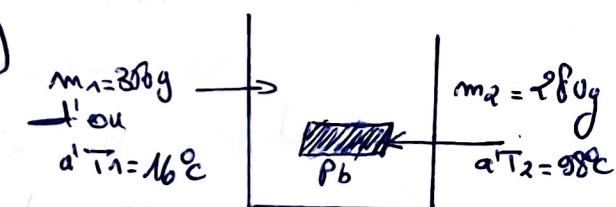
$$\Rightarrow \mu = \frac{C_{\text{col}}}{C_{\text{eau}}} = \frac{200}{4,18} = 50 \text{ g}$$

B) La chaleur massique du plomb

$$Q_1: \text{chaleur reçue} = m_1 \cdot C_1 (T_{\text{eq}} - T_1) + C_{\text{col}} (T_{\text{eq}} - T_1)$$

$$Q_2: \text{chaleur cédée} : m_2 \cdot C_2 (T_{\text{eq}} - T_2)$$

$$\sum Q = 0 \Rightarrow m_1 \cdot C_1 (T_{\text{eq}} - T_1) + C_{\text{col}} (T_{\text{eq}} - T_1) + m_2 C_2 (T_{\text{eq}} - T_2) = 0$$



La Pb cède la b. chaleur à l'eau froide

(2)

$$\Rightarrow C_2 = C_{pb} = \frac{-(m_1 c_v + C_{ol})(T_{eq} - T_1)}{m_2 (T_{eq} - T_2)}$$

$$C_2 = \frac{-(350 \times 4,18 + 209)(17,7 - 16)}{280(17,7 - 9)} \\$$

$$\Rightarrow C_{pb} = 0,126 \text{ J/g.K}$$

C)  $C_{ol} = 32,23 \text{ J/K} ; m_1 = 100 \text{ g (eau)}$

et  $T_{eq} = T_f = 188^\circ\text{C}$

$$T_1 = 18^\circ\text{C}$$

$$m_2 = 20 \text{ g (glace)}$$

$$T_2 = -10^\circ\text{C}$$

$$T_3 = -10^\circ\text{C} \quad T_{fusion} = 0^\circ\text{C} \quad T_f = T_{eq}$$

$$q_{\text{glac}} = m_2 \cdot L_{\text{fus}} (T_f - T_2) \quad 2 = m_2 \cdot L_{\text{fus}} \quad 3 = m_2 \cdot C_{\text{eau}} (T_{eq} - T_{\text{fus}})$$

$$Q_{\text{reste}} = Q_1 + Q_2 + Q_3 ; \text{ avec: } Q_1 = m_2 \cdot C_g (T_{\text{fus}} - T_2)$$

$$Q_2 = m_2 \cdot L_{\text{fus}} (\text{changement d'état})$$

$$Q_3 = m_2 \cdot C_{\text{eau}} (T_{eq} - T_{\text{fus}})$$

$$Q' = Q_{\text{reste}} = m_1 \cdot C_{\text{eau}} (T_{eq} - T_1) + C_{ol} (T_{eq} - T_1) = m_1 \cdot C_{\text{eau}} + C_{ol} [T_{eq} - T_1]$$

$$\sum Q = 0 \Rightarrow Q_1 + Q_2 + Q_3 + Q' = 0$$

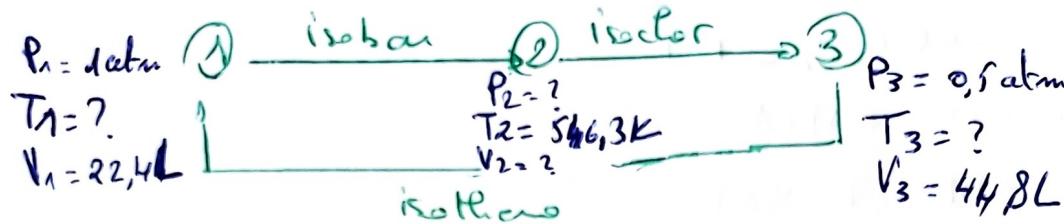
$$= 0 = m_1 \cdot C_{\text{eau}} (T_{eq} - T_1) + C_{ol} (T_{eq} - T_1) + m_2 \cdot C_g (T_f - T_2) + m_2 \cdot L_{\text{fus}} + m_2 \cdot C_{\text{eau}} (T_{eq} - T_{\text{fus}})$$

$$\Rightarrow L_{\text{fus}} = \frac{[m_1 \cdot C_{\text{eau}} + C_{ol}](T_{eq} - T_1) - m_2 \cdot C_g (T_{\text{fus}} - T_2) - m_2 \cdot C_{\text{eau}} (T_{eq} - T_{\text{fus}})}{m_2}$$

$$\Rightarrow L_{\text{fus}} = \frac{[100 \times 4,18 + 32,23][188 - 18] - 20 \times 2,1(0 + 10) - (20 \times 4,18)(-188 - 0)}{20}$$

$$\Rightarrow L_{\text{fus}} = 334,026 \text{ J/g}$$

### Exercice N°3



① Calcul de  $T_1$ :

$$P_1 \cdot V_1 = n \cdot R T_1 \Rightarrow T_1 = \frac{P_1 \cdot V_1}{n \cdot R} = \frac{1 \times 22,4}{1 \times 0,082} = 273,17 \text{ K}$$

② Calcul de  $V_2$ :

$$\begin{aligned} \text{d' } P = \text{cte} \Rightarrow \frac{V}{T} = \text{cte} &\Rightarrow \frac{V_1}{T_1} = \frac{V_2}{T_2} \Rightarrow V_2 = \frac{V_1}{T_1} \\ \text{d' } T_1 = 273,17 \text{ K} & \Rightarrow V_2 = \frac{22,4}{273,17} \times 546,3 \\ & \Rightarrow V_2 = 44,8 \text{ L} \end{aligned}$$

$$\text{ou : } P_2 \cdot V_2 = n \cdot R T_2 \Rightarrow V_2 = \frac{n \cdot R T_2}{P_2} = \frac{1 \times 0,082 \times 546,3}{1} = 44,8$$

$\Rightarrow V_2 = V_3 = 44,8$ ; la transformation ② → ③ est isochore

③ Calcul de  $T_3$ :

$$T_3 = \frac{P_3 \cdot V_3}{n \cdot R} = \frac{0,1 \times 44,8}{1 \times 0,082} = 273,17 \text{ K}$$

$\Rightarrow T_3 = T_1$  ⇒ la transformation ③ → ① est isotherme

④ Calcul de  $P_2$ :

$$P_2 = \frac{n \cdot R T_2}{V_2} = \frac{1 \times 0,082 \times 546,3}{44,8} \approx 1 \text{ atm}$$

$P_1 = P_2 = 1 \text{ atm} \Rightarrow$  la transformation ① → ② est isobare

\* Déterminations de  $W, Q, \Delta H$  et  $\Delta U$  pour la transformation :

\* transformation ① → ②

$$\Delta U = W + Q = n \cdot c_V \Delta T$$

$$\begin{aligned} W &= - \int_{V_1}^{V_2} P dV = - P (V_2 - V_1) = -1,013 \text{ J} (44,8 - 22,4 \times 10^{-3}) \\ &\Rightarrow W = -2870,1 \text{ J} \end{aligned}$$

$$Q_{1 \rightarrow 2} = n \cdot c_p (T_2 - T_1) \quad \text{avec: } c_p - c_V = R \Rightarrow c_p = R + c_V = R + \frac{R}{f} R$$

$$Q_{1 \rightarrow 2} = 1 \times 29,1 (546,3 - 273,17) = 7548,083 \text{ J} \Rightarrow c_p = 29,1 \text{ J/K}$$

(4)

$$\Delta U_{1-2} = W_{1-2} + Q_{1-2} = -2270,167 + 7948,083$$

$$\Rightarrow \Delta U_{1-2} = 5677,976 \text{ J}$$

$$\Delta H_{1-2} = Q_p = n \cdot c_p \Delta T = 7948,083 \text{ J}$$

$$\text{Durch } \Delta H_{1-2} = \gamma \cdot \Delta U_{1-2} \text{ mit } \gamma = \frac{c_p}{c_v} = \frac{29,1}{20,8} = 1,4$$

$$\Rightarrow \Delta H_{1-2} = 1,4 \times (5677,97) = 7949,16 \text{ J}$$

\* Transformation ②  $\xrightarrow[V=cst]{\text{isadore}} ③$

$$W_{2-3} = 0 \quad \text{und} \quad \Delta V = 0$$

$$\Delta U_{2-3} = W_{2-3} + Q_{2-3} \Rightarrow \Delta U_{2-3} = Q_{2-3} = n \cdot c_v (T_3 - T_2)$$

$$\Delta U_{2-3} = 1 \times \frac{5}{2} \cdot 29,14 / (293,17 - 546,3)$$

$$\Delta U_{2-3} = Q_{2-3} = -5677,007 \text{ J}$$

$$\Delta H_{2-3} = \gamma \cdot \Delta U_{2-3} = 1,4 \times (-5677,007) = -7947,8 \text{ J}$$

$$\Rightarrow \Delta H_{2-3} = -7947,8 \text{ J}$$

\* Transformation ③  $\xrightarrow[T=cst]{\text{isotherm}} ①$

$$\Delta U_{3-1} = 0! \quad \Delta H_{3-1} = 0$$

$$W_{3-1} = -Q_{3-1}$$

$$\Rightarrow W_{3-1} = - \int_{V_3}^{V_1} P dV = - n \cdot R \cdot T \ln \frac{V_1}{V_3} = 1 \times 8,314 \times 293,17 \ln \left( \frac{4418}{22,4} \right)$$

$$W_{3-1} = 1874,23 \text{ J}$$

$$W_{\text{zykl}} = W_{1-2} + W_{2-3} + W_{3-1} = -696 \text{ J} \Rightarrow Q_{3-1} = -1874,23 \text{ J}$$

$$Q_{\text{zykl}} = Q_{1-2} + Q_{2-3} + Q_{3-1} = +696,8 \text{ J}$$

$$\Delta U_{\text{zykl}} = \Delta U_{1-2} + \Delta U_{2-3} + \Delta U_{3-1} = 0 \text{ J}$$

$$\Delta H_{\text{zykl}} = \Delta H_{1-2} + \Delta H_{2-3} + \Delta H_{3-1} = 0 \text{ J}$$

\* transformation isotherme A  $\rightarrow$  B:

$$W = - \int p \cdot dV$$

$$P \cdot V = n \cdot RT \Rightarrow P = \frac{n \cdot RT_0}{V}$$

$$\underbrace{W_{A \rightarrow B}}_{V_A} = -n \cdot R T \ln \frac{V_B}{V_A}$$

$$\Delta U_{A \rightarrow B} = W_{A \rightarrow B} + Q_{A \rightarrow B} = 0 \Rightarrow \Delta S_{A \rightarrow B} = -W_{A \rightarrow B} = -nRT \ln \frac{V_A}{V_B}$$

\* compression adiabatique:  $\Delta S = 0$

$$\begin{array}{ll} \text{Etat A} & \xrightarrow{\text{compression}} \text{Etat B}' \\ P_A = P_0 & \text{adiabatique} \quad P_B' = 10P_0 \\ T_A = T_0 & T_B' = ? \\ V_A = V_0 & V_B' = ? \end{array}$$

$$\Delta U = n \cdot c_v (T_B - T_A) = W + S = W + 0$$

$$\Rightarrow W = \Delta U = n \cdot c_v (T_B - T_A)$$

$$\text{et } P \cdot V = cV \Rightarrow P_A \cdot V_A^r = P_B \cdot V_B^r \Rightarrow \left( \frac{V_B}{V_A} \right)^r = \frac{P_A}{P_B} = \frac{P_0}{10P_0} = \frac{1}{10}$$

$$\Rightarrow V_B = \frac{V_A}{10^{1/r}} = \frac{V_0}{10^{1/r}}$$

Determination de  $T_B$ :

$$P_B \cdot V_B = n \cdot RT_B \Rightarrow T_B = \frac{P_B \cdot V_B}{n \cdot R} = \frac{10 \cdot P_0 \cdot V_0 / 10^{1/r}}{n \cdot R}$$

$$\Rightarrow T_B = \frac{P_0 \cdot V_0}{n \cdot R} \alpha \frac{10}{10^{1/r}}$$

$$\Rightarrow T_B = T_0 \times 10^{\frac{r-1}{r}}$$

$$\text{Donc: le travail } W = n \cdot c_v T_0 \left( 10^{\frac{r-1}{r}} - 1 \right)$$

$$\text{et } S = 0$$

II Determination du travail (dans le cas isotherme irréversible)

Pour une transformation irréversible  $P_{finl} \neq P_{init}$  ( $P_{finl} < P_{init}$ )

Transformation  $\textcircled{1} \rightarrow \textcircled{2}$

$$W_{irréversible} = -P_{finl} (V_f - V_i)$$

$$W_{irréversible} = -P_2 (V_2 - V_1)$$

$$W_{irr} = -(1,013 \times 10^5) \times 5 \left( 10^{-3} - 2 \cdot 10^{-3} \right) = -810,4 \text{ J}$$