

On applique le 1^{er} principe de la Thermodynamique à un système qui subit une transformation isobare.

Système : calorimètre + masse m d'eau

système fermé adiabatique $Q = 0 = \Delta H$

$H = H_{\text{calorimètre}} + H_{\text{eau}}$ H est une fonction extensive donc

$$\Delta H = \Delta H_{\text{calo}} + \Delta H_{\text{eau}}$$

$$\Delta H = C(\theta_f - \theta_0) + mc(\theta_f - \theta_1) = 0$$

$$(C\theta_f - C\theta_0 + mc\theta_f - mc\theta_1) = 0 \Leftrightarrow \theta_f(C + mc) = C\theta_0 + mc\theta_1$$

$$\theta_f = \frac{C\theta_0 + mc\theta_1}{C + mc} = \frac{1700 \times 15 + 0,1 \times 4180 \times 80}{1700 + 0,1 \times 4180} \approx 27,8^\circ\text{C}$$

TD 14-AD4 - Groupe 2

a) Un système fermé est un système permettant l'échange d'énergie mais pas de matière.
Un système ouvert est un système qui échange de la matière et de l'énergie avec son environnement.

Un système isolé est un système n'échangeant ni matière ni énergie avec un milieu extérieur.

Une transformation adiabatique est une transformation qui ne présente pas d'échange de chaleur avec le milieu extérieur ($Q = 0$).

Une transformation isochore est une transformation qui se produit à volum constant.

Une transformation isobare est une transformation qui se produit à pression constante.

b) 1^e principe de thermodynamique : Pour tout système fermé, on a

$$\boxed{\Delta U + \Delta E_c = W + Q}$$

B

avec

- $\left\{ \begin{array}{l} W \text{ le transfert mécanique} \\ Q \text{ le transfert thermique} \\ E_c \text{ l'énergie cinétique macroscopique} \\ U \text{ l'énergie intérieure} \end{array} \right.$

c) lorsque le système est isolé, il n'y a pas d'échange d'énergie avec l'extérieur
donc $\underline{\Delta U + \Delta E_c = 0}$

d) lorsque le système est au repère macroscopique, $\underline{\Delta E_c = 0}$ car il n'y a pas d'énergie macroscopique

$$\underline{\Delta U = W + Q}$$

e) Le système est soumis uniquement à des forces de pression
donc $W = - \int P_{ext} dV$ est le travail régi

$$P = \frac{\text{Force}}{\text{Surface}}$$

et P est la pression et elle s'exprime en bar (ou en Pascal $10^5 \text{ Pa} = 1 \text{ bar}$)
ou en N.m^{-2}

f) Le système est au repère macroscopique ($\Delta U = W + Q$) et il est soumis uniquement à des forces de pression et la transformation est isochore ($V = \text{const}$)

donc $\Delta U = W + Q$

$\Leftrightarrow \Delta U = - P_0 (V_f - V_i) + Q$

$\Leftrightarrow \Delta U = Q$ (car $V_f = V_i = V$)

g) Le système est au repère macroscopique soumis à des forces de pressions $P_i = P_0 = P_f$
donc $\Delta U = W + Q$ $\Leftrightarrow V_f - V_i = - P_0 (V_f - V_i) + Q$ $\Leftrightarrow V_f + P_0 V_f - (V_i + P_0 V_i) = Q$

b) avec $H = U + PV$

i) donc pour une transformation monotone

$$P_i = P_f = P_0$$

$$\begin{aligned} H_i &= U_i + P_0 V_i && \text{1er principe} \\ H_f &= U_f + P_0 V_f && \Delta H = Q \end{aligned}$$

$$[PV] = \text{Pa} \cdot \text{m}^3 = J$$

AD5: TD 14 Groupe 3.

1) On exprime la capacité thermique massique de l'eau liquide :

$$C = 4.2 \times 10^3 \text{ J.K}^{-1} \cdot \text{kg}^{-1}$$

2) On donne la variation d'énergie interne :

Par définition,

$$\Delta U = c_v(\theta_f - \theta_i) = mc_{\text{ex}}(\theta_f - \theta_i)$$

Pall $m = 1 \text{ kg}$,

$$\Delta U = 1 \times 4,2 \times 10^3 (80 - 90) \approx 2,5 \times 10^5 \text{ J}$$

3) Pour une phase condensée, $C_p = C_v$

$$\text{Ox. } \Delta H = C_p(\theta_f - \theta_i) = C_v(\theta_f - \theta_i) = \Delta U = 2,5 \times 10^5 \text{ J}$$

4) On a la réaction de vaporisation suivante.



- La température de vaporisation de l'eau sous un bar est 100°C .
 - L'eau reçoit de la chaleur lors de la vaporisation car $\Delta U > 0$.
 $\Delta P = 1 \text{ bar}$ $\Delta H = Q > 0$
 - De plus, sa température varie car $\Delta U > 0$! Nous en changeant d'état de fait à TEMPERATURE CONSTANTE
 - On exprime la variation d'enthalpie de la transformation :

~~$$\Delta H = \Delta H_{\text{échauffement}} + \Delta H_{RC}$$~~

$$= \frac{m}{c} \Delta_{\text{ave}}(\theta_f - \theta_i) + \gamma \Delta_H K^\circ$$

où γ est l'avancement de la réaction de vaporisation.

l'on est à température constante

$$\Delta H = \Delta H_{\text{vap}} = m \cdot l_{\text{vap}} = m \cdot \Delta r H^0_{\text{vap}}$$

↑
 J. kg⁻¹
 quantité
 vaporisée

J. mol⁻¹

a) L'eau à l'état gazeux est assimilée à un gaz parfait :

$$PV = nRT$$

$$\Leftrightarrow \frac{V}{n} = v = \frac{RT}{P}$$

pour $H_2O(lg)$: $v_{H_2O(lg)} = \frac{8,314 \times (273,15 + 25)}{10^5} = 2,48 \times 10^{-2} \text{ m}^3 \cdot \text{mol}^{-1}$

pour l'air (80% N_2 + 20% de O_2): $v_{air} = 0,8 \times v_{N_2} + 0,2 \times v_{O_2} = 2,48 \times 10^{-2} \text{ m}^3$

Le volume molaire est constant, peu importe le gaz étudié à la même température

b) À volume constant: $C_{Vm} = \frac{dU_m}{dT}$

avec $\begin{cases} U_m \text{ en Joule} \cdot \text{mol}^{-1} \\ C_{Vm} \text{ en J.K}^{-1} \cdot \text{mol}^{-1} \end{cases}$ pour 1 GP $U_m = C_{Vm} \times T$

c) De même, $C_{pm} = \frac{dH_m}{dT}$ à pression constante.

et $\begin{cases} H_m \text{ en J.mol}^{-1} \\ C_{pm} \text{ en J.K}^{-1} \cdot \text{mol}^{-1} \end{cases}$ pour 1 GP $H_m = C_{pm} \times T$

d) On sait que $H_m = U_m + PV$

\Rightarrow mon: par définition $H = U + PV$
 $H_m = U_m + RT$ donc $H_m = \frac{H}{m} = \frac{U}{m} + \frac{PV}{m}$
 $H_m = U_m + RT$ \leftarrow gaz parfait

Alors, $\left(\frac{\partial U_m}{\partial T} \right)_P = \left(\frac{\partial U_m}{\partial T} \right)_V + \frac{\partial (RT)}{\partial T}$

$\Leftrightarrow C_{pm} = C_{Vm} + R$ (Relation de Mayer)

Alors, comme $C_{pm} = 8C_{Vm}$, on a:

$$C_{Vm}(\gamma - 1) = R$$

$\Leftrightarrow C_{Vm} = \frac{R}{\gamma - 1}$ et $\frac{C_{pm}}{\gamma} = \frac{R}{\gamma - 1}$

$$\Leftrightarrow C_{pm} = \frac{\gamma \times R}{\gamma - 1}$$

e) La relation entre capacité thermique massique et la capacité thermique molaire est :

$$C = c \cdot M \quad \text{avec} \begin{cases} M \text{ la masse molaire. } (\text{kg.mol}^{-1}) \\ c \text{ la capacité thermique massique } (\text{J.K}^{-1}\text{.kg}^{-1}) \\ C \text{ la capacité thermique molaire. } (\text{J.K}^{-1}\text{.mol}^{-1}) \end{cases}$$

Avec $\gamma = 1,4$:

A) Ces relations ne sont valables que pour des gaz.

$$\bullet C_{pm} = \frac{\gamma R}{\gamma - 1} \quad \text{A.N: } C_{pm} = \frac{1,4 \times 8,314}{0,4} = 29,1 \text{ J.mol}^{-1}.K^{-1}$$

$$\bullet C_{vm} = \frac{R}{\gamma - 1} = \frac{C_{pm}}{\gamma} \quad \text{A.N: } C_{vm} = \frac{29,1}{1,4} = 20,8 \text{ J.mol}^{-1}.K^{-1}$$

Capacité thermique massique de l'eau:

$$C_{pear} = \frac{C_{pm}}{M_{eau}}$$

A.N: $C_{pear} = \frac{29,1}{1,8 \times 10^{-3}} = \frac{1,6 \text{ kJ.kg}^{-1}.K^{-1}}{40786 \text{ J.Kg}^{-1}.K^{-1}}$

pour de l'eau sous forme vapeur

On remarque que $C_{pear} \gg C_{pm}$ alors que leurs volumes molaires sont les mêmes.

$C_{pear} \gg C_{vm}$

eau liquide $4,18 \text{ kJ.kg}^{-1}.K^{-1}$ \rightarrow eau(gaz)