a) Enthalpie de changement d'état

On appelle **enthalpie molaire de changement d'état** $\Delta_{(\text{état}1 \rightarrow \text{état}2)} H_m$ la variation d'enthalpie au cours de la transformation d'une mole de corps pur de l'état 1 vers l'état 2. **Elle s'exprime en $\text{J}\cdot\text{mol}^{-1}$**

On appelle enthalpie **massique** de changement d'état $\Delta_{(\text{état}1 \rightarrow \text{état}2)} h$ la variation d'enthalpie au cours de la transformation d'un kilogramme de corps pur de l'état 1 vers l'état 2. **Elle s'exprime en $\text{J}\cdot\text{kg}^{-1}$**

à P_{atm} et à 100°C : pour l'eau $\Delta_{(\text{liquide} \rightarrow \text{vapeur})} h = 2257 \text{ kJ}\cdot\text{kg}^{-1}$ (on note aussi cette grandeur l_{vap})

Il faut donc fournir 2257 kJ à un kilogramme d'eau (initialement à 100°C) pour le faire passer intégralement à l'état de vapeur si cette eau est macroscopiquement au repos et que la pression qu'elle subit est constante

b) Deuxième loi de Joule

Les gaz parfaits vérifient la **Deuxième loi de Joule** :

Leur enthalpie molaire ne dépend que de la température, ce que l'on peut écrire : $H_m = H_m(T)$.

$$\text{avec } H_m(T) = \frac{H(T)}{n} \quad \begin{array}{l} \text{Énergie interne} \\ \text{Quantité de matière du système} \end{array}$$

Preuve : 1^{ère} Loi de Joule $U_m = U_m(T)$ or $H = U + PV = U + nRT$ donc $H_m = U_m + RT$: bien fonction que de T
G.P

III .3) Capacité thermique à pression constante**a) Définition**

On appelle **capacité thermique à pression constante** d'un système *fermé* Σ la grandeur

C_p telle que la variation dH d'enthalpie de Σ lorsque la température varie de dT , *la pression restant constante*, est :

$$dH = C_p dT \quad \text{(variation infinitésimale)} \quad \text{Autre définition } C_p = \left(\frac{\partial H}{\partial T} \right)_p$$

C_p se mesure en joules par kelvin : $\text{J}\cdot\text{K}^{-1}$ à priori H dépend de T, P, V et C_p peut dépendre de T

Rmq : Si la température passe de T_i à T_f (et le volume reste constant) $\Delta H = \int_{T_i}^{T_f} C_p(T) dT$

b) Propriétés

La capacité thermique à pression constante est une grandeur **extensive** et **additive**.

Pour un échantillon de corps pur, dont la « taille » est donnée (dans un énoncé) par la quantité de matière n elle se calcule par :

$$C_p = n C_{pm}$$

ou C_{vm} est la **capacité thermique molaire à pression constante** qui s'exprime en $\text{J}\cdot\text{K}^{-1}\cdot\text{mol}^{-1}$.

Si la « taille » est donnée (dans un énoncé) par la masse m , on la calcule par :

$$C_p = m c_p$$

ou c_v est la **capacité thermique massique à pression constante** qui s'exprime en $\text{J}\cdot\text{K}^{-1}\cdot\text{kg}^{-1}$.

En notant M la masse molaire du corps pur, on a $m = nM$, donc :

$$C_{pm} = M c_p$$

c) *Relation de Mayer*

Rappel $dU = C_V dT = C_V dT$

Avec $C_V = 3/2 nR$ pour un GP monoatomique
 $C_V = 5/2 nR$ pour un GP diatomique (N_2, O_2 etc..)

Or pour un gaz parfait $H_m = U_m + RT$ donc $H = U + nRT$

Relation de Mayer

en dérivant par rapport à T à P fixé : $\left(\frac{\partial H}{\partial T}\right)_P = \left(\frac{\partial U}{\partial T}\right)_P + \left(\frac{\partial}{\partial T}(nRT)\right)_P \Leftrightarrow C_P = C_V + nR$ soit

$$C_P - C_V = nR$$

On écrit aussi avec les capacités thermiques molaires en divisant par n :

$$C_{Pm} - C_{Vm} = R$$

d) *Expression de C_p et C_{pm} pour un G.P*

Pour un GP monoatomique $C_p = 3/2 nR + nR = 5/2 nR$ donc $C_{pm} = 5/2 R$

Pour un GP diatomique $C_p = 5/2 nR + nR = 7/2 nR$ donc $C_{pm} = 7/2 R$

Rmq importante :

Souvent on exprime C_{pm} et C_{vm} en fonction du

coefficient de compressibilité adiabatique $\gamma = \frac{C_{pm}}{C_{vm}}$

Pour un Gaz parfait monoatomique :

$C_{vm} = 3/2 R$ et avec la relation de Mayer : $C_{pm} = 5/2 R$ donc $\gamma_{G.Pmono.at.} = \frac{5}{3}$

Pour un G.P diatomique :

$C_{vm} = 5/2 R$ et avec la relation de Mayer : $C_{pm} = 7/2 R$ donc $\gamma_{G.Pdi.at.} = \frac{7}{5}$

De manière générale pour un G.P

$$C_{Pm} - C_{Vm} = R \quad \text{et} \quad \gamma = \frac{C_{pm}}{C_{vm}} \quad \text{donc} \quad C_{Pm} - C_{Vm} \left(\frac{C_{Vm}}{C_{Pm}}\right) = R \Leftrightarrow C_{Pm} - C_{Pm} \left(\frac{1}{\gamma}\right) = R \Leftrightarrow C_{Pm} \left(1 - \frac{1}{\gamma}\right) = R$$

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

À savoir retrouver

Et comme $C_{Pm} - C_{Vm} = R$ on a $C_{Vm} = C_{Pm} - R = \left(\frac{\gamma}{\gamma - 1} - 1\right) R \Leftrightarrow C_{Vm} = \frac{1}{\gamma - 1} R$

e) *Extension pour des systèmes qui ne sont pas des gaz (phase condensée indilatable et indéformable)*

On a aussi $H_m = H_m(T)$

Exemple : liquides et solides

On considère souvent que C est indépendant de T pour les domaines de température étudiés donc

Pour liquides et solides :

$$\Delta U = \Delta H = C \Delta T = n C_m \Delta T = m c \Delta T$$

J/K J/K/mol J/K/kg

Avec $C_p \approx C_v$

Odg

$c_{\text{beton}} = 880 \text{ J/K/kg}$ et $c_{\text{eau liquide}} = c_p \text{ eau liquide} = c_v \text{ eau liquide} = 4,15 \text{ kJ/K/kg}$