FORMULAIRE PREMIER PRINCIPE

Premier principe de la thermodynamique

À tout système à l'équilibre thermodynamique on peut associer une fonction d'état extensive U appelée énergie interne.

Lors d'une transformation quelconque d'un système **fermé**, d'un état d'équilibre (1) vers un état d'équilibre (2), on a

$$\Delta(E_{c,\text{macro}} + U) = \Delta E_{c,\text{macro}} + \Delta U = W + Q$$

W et Q correspondent aux deux modes de transfert d'énergie :

- W travail des forces extérieures
- Q transfert thermique

Cas où une partie du travail est due à des forces extérieures conservatives :

$$\Delta(E_{c,\text{macro}} + E_{p,\text{ext}} + U) = W_{n.c} + Q$$

avec $W_{n,c}$ le travail des forces non conservatives.

Premier principe appliqué à un système macroscopiquement au repos

$$\Delta U = W + Q$$

Sauf mention contraire, on se placera toujours dans le cas où $E_{c,\text{macro}}$ est négligeable.

Transformation isochore

S'il n'y a pas de travail autre que celui des forces de pression alors, pour une transformation isochore $\Delta V=0$ et W=0. D'où

$$\Delta U = Q_V$$

À volume constant, le transfert thermique reçu par le système correspond à sa variation d'énergie interne.

Fonction d'état enthalpie

On pose
$$H = U + PV$$

H est une fonction d'état extensive, homogène à une énergie.

– monobare
$$(P_{\text{ext}} = cte)$$
 avec $P_1 = P_2 = P_{\text{ext}}$

ou une transformation

- isobare
- où seules les forces de pression travaillent

$$\Delta H = Q_P$$

À pression constante, le transfert thermique reçu par le système correspond à sa variation d'enthalpie.

S'il existe un travail W_u autre que celui des forces de pression alors : $\Delta H = Q_P + W_u$

$$\Delta H = Q_P + W_u$$

Capacité thermique à volume constant : $C_V = \left(\frac{\partial U}{\partial T}\right)_V$

À volume constant : $dU = C_V dT = nC_{V_m} dT = m_{syst} c_V dT$

 C_{V_m} capacité thermique molaire à volume constant (en J.K⁻¹.mol⁻¹) c_V capacité thermique massique à volume constant (en $\rm \,J.K^{-1}.kg^{-1})$

Capacité thermique à pression constante : $C_P = \left(\frac{\partial H}{\partial T}\right)_D$

À pression constante : $dH = C_P dT = nC_{P_m} dT = m_{syst} c_P dT$

 C_{P_m} capacité thermique molaire à pression constante (en J.K $^{-1}$.mol $^{-1}$) c_P capacité thermique massique à pression constante (en J.K⁻¹.kg⁻¹)

Cas du gaz parfait

Équation d'état : PV = nRT

L'énergie interne et l'enthalpie d'un gaz parfait ne dépendent que de la température :

$$U = U(T)$$

$$H = H(T)$$

Relation de Mayer : $C_{P_m} - C_{V_m} = R$

Si on pose $\gamma = \frac{C_P}{C_V} = \frac{C_{P_m}}{C_{V_m}} = \frac{c_P}{c_V}$ alors $C_{V_m} = \frac{R}{\gamma - 1}$ et $C_{P_m} = \frac{\gamma R}{\gamma - 1}$.

Puisque H et U ne dépendent que de T, on peut **toujours** écrire pour un gaz parfait :

$$dU = C_V dT = nC_{V_m} dT = n \frac{R}{\gamma - 1} dT$$

2

$$dH = C_P dT = nC_{P_m} dT = n \frac{\gamma R}{\gamma - 1} dT$$

Si les capacités thermiques C_P et C_V (et donc γ) sont constantes dans le domaine de température $[T_1, T_2]$:

$$\Delta U = C_V \Delta T = nC_{V_m} \Delta T = n \frac{R}{\gamma - 1} \Delta T$$
$$\Delta H = C_P \Delta T = nC_{P_m} \Delta T = n \frac{\gamma R}{\gamma - 1} \Delta T$$

Cas particulier du gaz parfait monoatomique :

$$U = \frac{3}{2}nRT$$

 $C_{V_m} = \frac{3}{2}R$ indépendante de la température

 $C_{P_m} = \frac{5}{2}R$ indépendante de la température.

 $\gamma = \frac{5}{3}$ indépendant de la température.

$$\Delta U = \frac{3}{2}nR\Delta T$$
 et $\Delta H = \frac{5}{2}nR\Delta T$

Cas particulier du gaz parfait diatomique :

Dans un large domaine de température $(T_r \ll T \ll T_v)$ on peut considérer C_{V_m} et C_{P_m} constants avec

$$C_{V_m} = \frac{5}{2}R$$

$$C_{P_m} = \frac{7}{2}R$$

$$\gamma = \frac{7}{5} = 1,4 \text{ (correspond au } \gamma \text{ de l'air)}.$$

$$\Delta U = \frac{5}{2}nR\Delta T \quad \text{et} \quad \Delta H = \frac{7}{2}nR\Delta T$$

Lois de Laplace :

Pour une transformation adiabatique quasistatique d'un gaz parfait, durant laquelle seules les forces de pression travaillent, on aura, en supposant γ constant :

$$\boxed{PV^{\gamma} = Cte} \qquad \boxed{TV^{\gamma-1} = Cte} \qquad \boxed{P^{1-\gamma}T^{\gamma} = Cte}$$

Travail reçu par un gaz parfait au cours d'une transformation adiabatique

$$W = \Delta U = nC_{V_m}(T_2 - T_1) = n\frac{R}{\gamma - 1}(T_2 - T_1) = \frac{P_2V_2 - P_1V_1}{\gamma - 1}$$

3

Cas d'une phase condensée idéale

Pour une phase condensée idéale (indilatable $\alpha=0$ et incompressible $\chi_T=0$) le volume est constant $V=nV_m$ et l'énergie interne ne dépend que de T:U=U(T). De plus :

$$H \simeq U$$

On confondra les deux fonctions d'états, ainsi que les capacités thermiques à volume et à pression constante :

$$C_P \simeq C_V \simeq C$$

Ainsi, pour une phase condensée:

$$dH = dU = CdT = nC_m dT = m_{syst} cdT$$

Si la capacité thermique reste constante dans le domaine de température considéré:

$$\Delta H = \Delta U = C\Delta T = nC_m \Delta T = m_{syst} c\Delta T$$

Enthalpie de changement d'état

On définit $\Delta h_{1\to 2}$ l'enthalpie massique de changement d'état de la phase (1) à la phase (2) par

$$\Delta h_{1\to 2}(T) = h_2(T) - h_1(T)$$

avec

- $h_1(T)$ enthalpie massique du corps pur dans la phase (1) à la température T, et à la pression d'équilibre $P_{eq}(T)$
- $h_2(T)$ enthalpie massique du corps pur dans la phase (2) à la température T, et à la pression d'équilibre $P_{eq}(T)$

Compte-tenu de l'extensivité de l'enthalpie si une masse m quelconque passe de la phase (1) à $(T, P_{eq}(T))$ à la phase (2) à $(T, P_{eq}(T))$

$$\Delta H = mh_2(T) - mh_1(T) = m\Delta h_{1\to 2}(T)$$