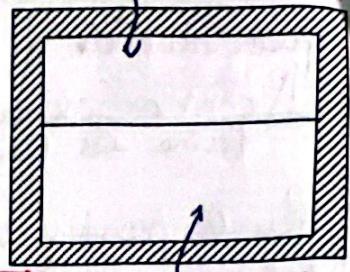


Calorimètre à To



Remarque : Détermination de la valeur en eau du calorimètre μ
Système {calorimètre+eau} formé $P_{ext} = c \cdot \nu e$

équilibre thermique T_f

$$\text{Pcond} \quad \left| \begin{array}{l} \Delta H_{cal} = \nu c_0 (T_f - T_0) \\ \Delta H_{eau} = m_1 c_0 (T_f - T_1) \end{array} \right.$$

c_0 capacité thermique massique de l'eau

$$\text{1er principe restreint} \quad \Delta H_{\Sigma} = Q_p + W_{ache}$$

$$\left| \begin{array}{l} \text{cal calorifugé} \quad Q_p = 0 \\ W_{ache} = 0 \end{array} \right| \Rightarrow \Delta H_{\Sigma} = 0$$

H est additive.

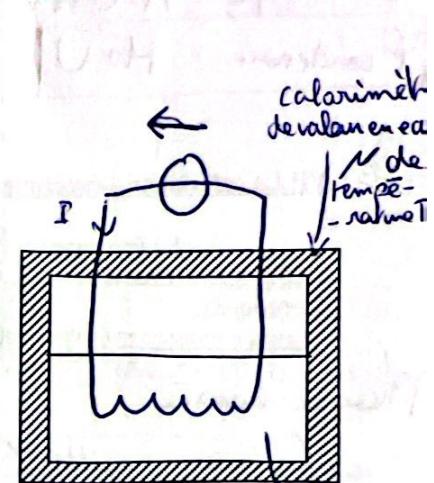
$$\Delta H_{\Sigma} = \Delta H_{eau} + \Delta H_{cal} = 0$$

$$\nu c_0 (T_f - T_0) + m_1 c_0 (T_f - T_1) = 0$$

$$\Rightarrow \mu = - \frac{m_1 (T_f - T_1)}{T_f - T_0} = \frac{m_1 (T_1 - T_f)}{T_f - T_0}$$

 μI

eau masse m_1
température T_1



3.) Méthode électrique

But : Déterminer la capacité thermique massique c d'un liquide de masse m .

Système {calorimètre+liquide} formé / phases condensées

Σ subit une transformation monobare entre 2 équilibres mécaniques \Rightarrow 1er principe restreint $\Delta H = Q_p$. \Rightarrow pas d'influence de la pression.

Q_p : quantité de chaleur apportée par la résistance chauffante R (parcourue par I) On chauffe pendant la durée τ jusqu'à atteindre T_f .

Puissance dissipée par effet joule par R

$$P_R = R I^2 \quad (\text{Var donc } I \text{ aussi})$$

$$\text{w/ } P_R: \quad P_R = \frac{\delta W}{\delta t} \Rightarrow W = \int P_R dt$$

$$P_R = R I^2 = \frac{\delta Q_p}{\delta t} \Rightarrow Q_p = \int P_R dt$$

$$\Rightarrow Q_p = P_R \tau \quad (\text{car } P_R \text{ cst})$$

H est additive $\Rightarrow \Delta H_{\Sigma} = \Delta H_{cal} + \Delta H_{lqg}$

Pcondensée donc $\Delta H_{cal} = \text{cal} \Delta T = \nu c_0 \Delta T$
où c_0 est la capacité thermique massique de l'eau

$$\Delta H_{lqg} = C_{eq} \Delta T = mc \Delta T$$

$$\Delta H_{\Sigma} = Q_p \Rightarrow (\nu c_0 + mc)(T_f - T_i) = RI^2 \tau$$

VIII Applications aux différentes transformations

1.) Cas particuliers

- Transformation isochore $V=cste$

$$\text{// On } W = - \int P_{ext} dV$$

(ou $W = - \int P dV$ pour l'isotherme)

$$V=cste \Rightarrow dV=0 \Rightarrow \text{Le travail des forces de pression est nul.}$$

// Système fermé 1^{er} principe

$$\left| \begin{array}{l} \Delta E_{c\text{macro}} = 0 \\ \Delta E_{p\text{ext}} = 0 \end{array} \right. \quad \Delta U = W + Q$$

$$\text{or } W=0 \Rightarrow Q_v = \Delta U$$

C'est un processus

- Transformation isobare $P_{ext}=cste$

$$W = - \int P_{ext} dV = - P_{ext} (V_2 - V_1) \quad \text{Travail des forces de pression.}$$

entre 2 équilibres mécaniques

$$Q_v = \Delta H$$

• Transformation isobare $P=cste$

isobare (ou isotherme) \Rightarrow quasistatique (mécaniquement réversible)

$$W = - \int P dV = - P (V_2 - V_1)$$

Travail des forces de pression

2.) Transformations quasistatiques mécaniquement réversibles d'un gaz parfait

a) Transformation isotherme $T=cste$

isotherme \Rightarrow quasistatique (mécaniquement réversible)

Travail des forces de pression.

$$W = - \int P dV$$

Équation d'état gaz parfait.

$$PV = mRT \Rightarrow P = \frac{mRT}{V}$$

$$\Rightarrow W = - \int mRT \frac{dV}{V}$$

m et cste système fermé isotherme

$$\Rightarrow W = - mRT \int \frac{dV}{V}$$

$$= - mRT \left[\ln V \right]_{V_1}^{V_2}$$

$$= - mRT [\ln V_2 - \ln V_1]$$

$$W = - mRT \ln \left(\frac{V_2}{V_1} \right) \quad \text{à adénométrique}$$

$$\underline{\text{GP}} \quad U(T) \xrightarrow{T\text{cste}} \Delta U = 0$$

$$\underline{1^{\text{er}} \text{ principe}} \quad \Delta E_{c\text{macro}} = \Delta E_{p\text{ext}} = 0$$

$$\Delta U = W + Q = 0 \Rightarrow \boxed{Q = -W}$$

b) Transformation adiabatique réversible

$$(\Rightarrow Q=0 \quad \delta Q=0)$$

1^{er} principe sous forme infinitésimale

$$dE_{\text{macro}} = dE_{\text{par}} = 0 \Rightarrow dU = \delta W + \delta Q \Rightarrow dU = \delta W$$

$$\left(C_V = \frac{\partial U}{\partial T} \right)_V = \frac{dU}{dT} \text{ car } V(T) \text{ GP}$$

$$C_V = \frac{nR}{\gamma-1} \quad \Rightarrow \boxed{dU = C_V dT} \text{ pour 1 GP}$$

(ou $\gamma = \frac{C_P}{C_V}$ coef de Laplace)

$$\Rightarrow \boxed{dU = \frac{nR}{\gamma-1} dT} \text{ pour 1 GP.}$$

Transformation quasi statique

travail des forces de pression $\delta W = PdV$

Équation d'état du GP:

$$PV = nRT \Rightarrow P = \frac{nRT}{V}$$

$$\Rightarrow \delta W = - \frac{nRT}{V} dV$$

$$\textcircled{1} \quad dU = \delta W$$

$$\Rightarrow \frac{nRdT}{\gamma-1} = -nRT \frac{dV}{V}$$

$$\Rightarrow \int \frac{dT}{T} = - \int (\gamma-1) \frac{dV}{V}$$

$$\Rightarrow \ln T = -(\gamma-1) \ln V + \text{cste.}$$

$$\Rightarrow \ln T + \ln V^{\gamma-1} = \text{cste.}$$

$$\Rightarrow \ln (TV^{\gamma-1}) = \text{cste} \quad (T, V)$$

$$\textcircled{1} \quad \boxed{TV^{\gamma-1} = e^{\text{cste}}} \text{ Loi de LAPLACE}$$

$$\underline{\text{GP}} : PV = nRT \Rightarrow T = \frac{PV}{nR}$$

$$\textcircled{2} \Rightarrow \frac{PV}{nR} V^{\gamma-1} = \text{cste}$$

$$\textcircled{3} \Rightarrow \boxed{PV^\gamma = \text{cste}_2} \text{ Laplace } (P, V)$$

$$\underline{\text{GP}} \quad \gamma = \frac{nR}{P}$$

$$\textcircled{1} \Rightarrow T \left(\frac{mRT}{P} \right)^{\gamma-1} = \text{cste}$$

$$\boxed{T^\gamma P^{1-\gamma} = \text{cste}_3} \text{ Laplace. } (T, P)$$

Rq:

1) Seule la forme $PV^\gamma = \text{cste}$ est à apprendre par cœur
⇒ retrouver les autres formes.

2) La démonstration doit être apprise pour les collèges.

3) Les hypothèses thermo quasi-statique, mécaniquement reversible ne suffisent pas toujours
⇒ il faut supposer la thermo réversible, c'est à dire qu'il y ait équilibre thermodynamique à T

$$\textcircled{1} \quad dU = \delta W \Rightarrow \Delta U = W$$

$$\text{GP} \quad \Delta U = C_V \Delta T = \frac{nR}{\gamma-1} (T_2 - T_1)$$

$$\begin{aligned} \text{équation d'état} &| \text{ EI } P_1 V_1 = nRT_1 \\ &| \text{ EF } P_2 V_2 = nRT_2 \end{aligned}$$

$$\Rightarrow \boxed{W = \Delta U = \frac{P_2 V_2 - P_1 V_1}{\gamma-1}} \text{ à redémontrer.}$$

3.) Enthalpie de changement d'état

Sous pression constante, le changement d'état d'un corps pur se fait à température constante.

L'échange thermique avec le milieu extérieur ne modifie ni P, ni T, mais permet le passage d'une phase à l'autre pour une certaine quantité de matière.

Définition : Chaleur latente (ou enthalpie massique de changement d'état) à température T

Variation d'enthalpie massique du corps pur lors du changement d'état I → II, sous la pression d'équilibre P(T).

$$\ell_{I,II}(T) = h_{II}(T) - h_I(T) = \Delta h_{I,II}$$

Propriété L'enthalpie massique de changement d'état représente l'échange de chaleur massique du système avec l'extérieur, lors du changement d'état. $\ell_{I,II}(T) = \Delta h_{I,II} = q_{P,I,II}$

Pour un système diphasé : $\Delta H = m(x_{II,f} - x_{II,i})\Delta h_{I,II}$ ou $\Delta H = n(x_{II,f} - x_{II,i})\Delta H_{mI,II}$

- | S→L Enthalpie massique de fusion
- | L→G Enthalpie massique de vaporisation
- | S→G Enthalpie massique de sublimation

Diagramme (P,T) Le changement d'état se fait sur une courbe P(T)

Si on fixe T ou P, la deuxième variable est fixée.

ex: [eau glace + liquide] restent 0°C sans faire quoi que ce soit. On la chauffe tant qu'il reste des glaçons.

Enthalpie $H(P,V,T)$

$f(P,V,T) = 0$ équation d'état d'un fluide gg

⇒ $H(T,P)$ chgt d'état P(T) ⇒ $H(T)$

⇒ $\rho_{I,II}(T)$ en $J \cdot kg^{-1}$ comme h.

$h_I = \frac{H_I}{m_I}$ dans la phase I

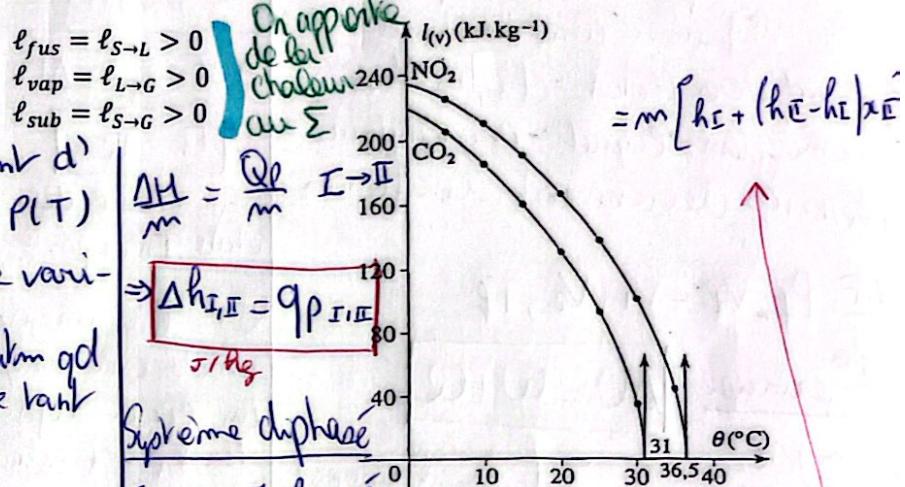
j/kg $h_{II} = \frac{H_{II}}{m_{II}}$ dans la phase II
(I, II = (s), (l) ou (g))

Propriété Pour 1 transfo monobare entre 2 équilibres meca ou transfo isobare quasi statique

$$\Delta H = Q_p$$

Changement d'état à T fixe

⇒ P fixée con P(T)



[m_I, m_{II}] fermé Doc. 6 Évolution de l'enthalpie de vaporisation de CO_2 et de NO_2 .

$H_\Sigma = m_I h_I + m_{II} h_{II}$ facteurs massiques

$$x_I = \frac{m_I}{m} \quad x_{II} = \frac{m_{II}}{m}$$

$$\Rightarrow H_\Sigma = x_I m h_I + x_{II} m h_{II}$$

$$\text{Or } x_I + x_{II} = 1 \Rightarrow x_I = 1 - x_{II}$$

$$\Rightarrow H_\Sigma = m \left[(1 - x_{II}) h_I + x_{II} h_{II} \right]$$

Équation chgt d'état

$$\begin{array}{ll} EI & x_{II}, x_{II} \\ EF & x_{II,f}, x_{II,f} \end{array} \quad \Delta H = H_\Sigma(EF) - H_\Sigma(EI)$$

$$= m [h_I + (h_{II} - h_I)x_{II,f}] - m [h_I + (h_{II} - h_I)x_{II,i}]$$

$$\Rightarrow \Delta H = m (h_{II} - h_I) (x_{II,f} - x_{II,i})$$

Aneddonmarken.

Re: De m ΔH = m (H_{m_{II}} - H_{m_I}) (x_{II,f} - x_{II,i})
Δ en général le volume varie lors du changement d'état

4.) Détente de Joule Gay-Lussac

La détente de Joule Gay-Lussac est isoénergétique : l'énergie interne du gaz reste constante au cours de la transformation.

Un gaz ne subissant pas de variation de température lors de la détente de Joule Gay-Lussac suit la première loi de Joule : son énergie interne ne dépend que de sa température

Système [n moles de gaz] fermé

$$\underline{EI} \quad P_i = P_1, V_i = V_1, T_i$$

Transfo quand ouvre le robinet
détente du gaz qui va
occuper les 2 compartiments
de façon uniforme (cf TH)

On tend vers l'état d'équilibre
intérieur dans lequel les grandeurs
intensives deviennent uniformes

$$\underline{EF} \quad P_f, V_f = V_1 + V_2, T_f$$

$$\underline{1^{\text{er}} \text{ principe}} \quad \boxed{\Delta U = W + Q}$$

$$\begin{cases} \Delta E_{\text{c. ménage}} = 0 & (\text{système globallement à température constante}) \\ \Delta E_{\text{part}} = 0 & (\text{pas de variation d'altitude}) \end{cases}$$

• Parois calorifugées (+ pas d'échange de chaleur avec le vide) $\Rightarrow \boxed{Q=0}$

- Pas W autre que la force de pression
- Transformation non quasi statique

$$W = - \int P_{\text{ext}} dV = 0 \Rightarrow \boxed{W=0}$$

- les parois sont rigides
- $P_{\text{ext}} = 0$ dans le compartiment de droite.

$$\underline{1^{\text{er}} \text{ principe}} \Rightarrow \boxed{\Delta U = 0}$$

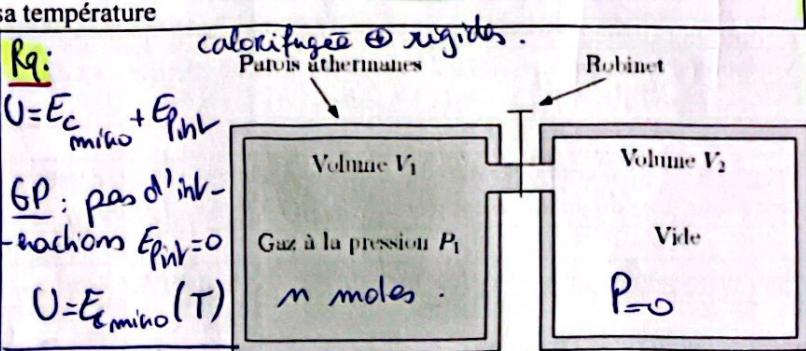
Détente isoénergétique

$$\underline{GP: U(T)}$$

Remarque : Pour un fluide en écoulement, la détente du gaz à travers une paroi poreuse est appelée détente de Joule-Thomson. Elle est utilisée pour la liquéfaction des gaz. (*pas au programme*)

La détente de Joule Thomson est isenthalpique : l'enthalpie du gaz reste constante au cours de la transformation.

Un gaz ne subissant pas de variation de température lors de la détente de Joule Thomson suit la deuxième loi de Joule : son enthalpie ne dépend que de sa température.



$$\Delta U = 0 \xrightarrow{(U_T)} \Delta T = 0$$

$$\Rightarrow \boxed{T_f = T_i}$$

mais entre les deux états T n'est pas uniforme.

(exp) Pour un gaz réel,
on observe en général
un léger refroidissement.
(sauf pour l'hélium)

