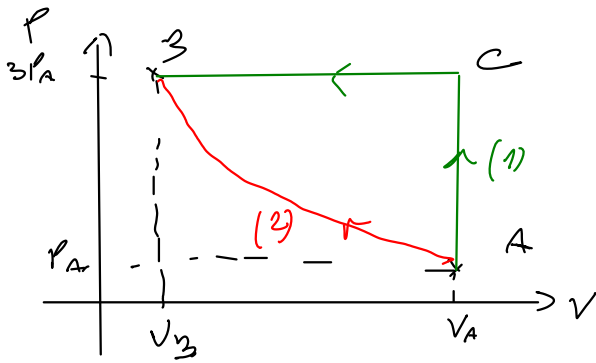


TDT2-Corrigé

T1 - Travail et transfert thermique reçus par un gaz.



① État final : (P_B, V_B, T_B)

$$P_B = 3 P_A = 3 \text{ bar.}$$

$$T_B = T_A = 293 \text{ K.}$$

$$V_B = \frac{nRT_B}{P_B} = \frac{V_A}{3} \approx 8 \times 10^{-3} \text{ m}^3 \approx 8 \text{ L.}$$

$$V_A = ? \quad V_A = \frac{nRT_A}{P_A}$$

$$\underline{A.N.} \quad V_A = \frac{1 \times 8,314 \times 293}{10^5}$$

$$\approx 24 \times 10^{-3} \text{ m}^3 = 24 \text{ L.}$$

(2) isotherme quasi-statique. $T = T_A = 293 \text{ K}$

(1) échauffement isochore
compression isobare.

② $\Delta U = C_V (T_B - T_A) = 0$ pour (1) et (2).

1^{er} principe : $\Delta U_{12} = Q + W \Rightarrow Q = -W$

Transfo (1):

$$W^{(1)} = W_{AC}^{(1)} + W_{CB}^{(1)}$$

avec $W_{AC}^{(1)} = - \int_{V_A}^{V_C} p_{ext} dV$ or $dV = 0$ (isochore)

$$W_{CB}^{(1)} = - \int_C^B p_{ext} dV$$

avec $p_{ext} = 3 P_A = \text{cte.}$

$$= - 3 P_A \int_{V_C}^{V_B} dV = - 3 P_A (V_B - V_C)$$

$$= - 3 P_A \left(\frac{V_A}{3} - V_A \right) \Leftrightarrow W_{CB}^{(1)} = 2 P_A V_A$$

$\Rightarrow W^{(1)} = 2 P_A V_A > 0$

OK puisque compression.

$\Rightarrow Q^{(1)} = -W^{(1)} = -2 P_A V_A$

Transfo (2) : $W^{(2)} = - \int_{V_A}^{V_B} p_{ext} dV$ avec $p_{ext} = P = \frac{nRT_A}{V}$

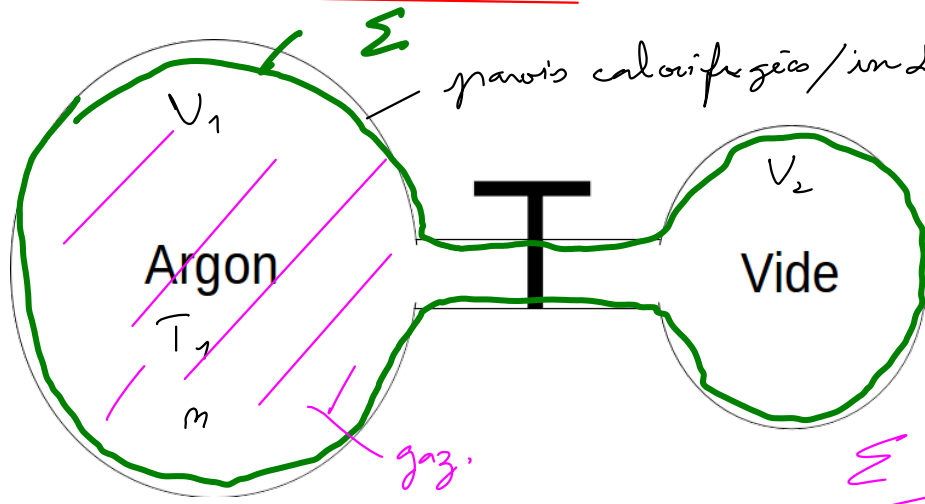
$$= - nRT_A \int_{V_A}^{V_B} \frac{dV}{V}$$

$< W^{(1)}$

$$= - nRT_A \ln \frac{V_B}{V_A} = nRT_A \ln 3 = W^{(2)}$$

$\Rightarrow Q^{(2)} = -W^{(2)} = -nRT_A \ln 3$

T2 - Détente de Joule - Gay-Lussac



1.1. $\Sigma =$ contour des réservoirs.

1^{er} principe appliqué à Σ .

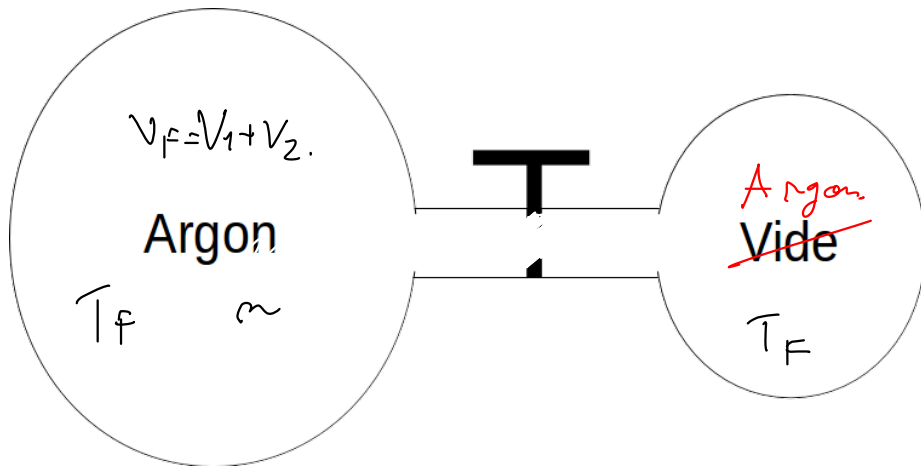
$$\Delta U_{\Sigma} = \underbrace{\Delta U_{\text{gaz}}}_{=0} + \underbrace{\Delta U_{\text{vide}}}_{=0}$$

(parois indéformables) (parois calorifugées)

$$\Delta U_{\Sigma} = 0$$

$$\text{ou } U_{\Sigma} = U_{\text{gaz}} + U_{\text{vide}}$$

$$\Delta U_{\text{gaz}} = 0$$



2. Argon \equiv G.P. $\Rightarrow \Delta U_{\text{gaz}} = C_v \Delta T$

$$\Delta U_{\text{gaz}} = 0 \Leftrightarrow \Delta T = 0 \Leftrightarrow T_F = T_1$$

3. VAN W ; $U = m C_{v,m} T - \frac{m^2 a}{V}$

\int mol \int K⁻².mol

3.1. $C_{v,m}$: capacité thermique molaire à volume constant.

A V const , $C_{v,m} =$ énergie \bar{e} apportée à 1 mol pour \nearrow sa Temp. de 1 K.

3.2. $a = - \frac{m^2 a}{V}$; énergie potentielle d'interaction entre particules
 $V \searrow \Rightarrow |a| \nearrow$

3.3. $\Delta T = T_F - T_1 = -5,4$ K. pour $V_1 = V_2 = 1 \text{ m}^3$
 et $m = 4,0$ mol. $a = ?$

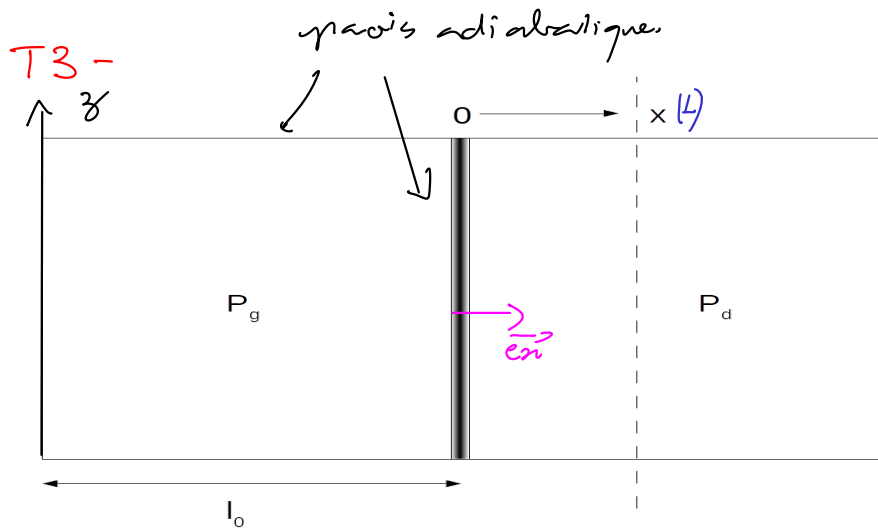
$$\Delta U_{\text{gaz}} = 0 \quad \text{car} \quad U = nC_m T - \frac{m a}{V}$$

Entre l'état final et l'état initial :

$$\Delta U = 0 \quad \text{ou} \quad \Delta U = nC_m (T_f - T_i) - m a \left(\frac{1}{V_f} - \frac{1}{V_i} \right)$$

$$\Rightarrow n C_m (T_f - T_i) - m a \left(\frac{1}{V_1 + V_2} - \frac{1}{V_1} \right) = 0$$

$$\Rightarrow a = \frac{C_m (T_f - T_i)}{n \left(\frac{1}{V_1 + V_2} - \frac{1}{V_1} \right)} \quad \text{A.N. :}$$



Etat i : (P_0, V_0, T_0)
 $n = 1$ mole
 dans chaque
 compartiment.

$$\leftarrow \rightarrow \text{Pas un } \gamma = \frac{C_p}{C_v}$$

1/ Pressions : $\Sigma_g = \text{gaz}$ à gauche

$$\text{Hyp} : - \Sigma_g = G \cdot P,$$

- adiabatique

- quasi-statique.

Loi de Laplace :

$$P_g V_g^\gamma = P_0 V_0^\gamma$$

$$\Rightarrow P_g = P_0 \times \left(\frac{V_0}{V_g} \right)^\gamma \quad \text{avec} \quad V_g = V_0 + nS$$

$$\Rightarrow P_g = P_0 \times \left(\frac{V_0}{V_0 + nS} \right)^\gamma \Leftrightarrow P_g = \frac{P_0}{\left(1 + \frac{nS}{V_0} \right)^\gamma}$$

$$\Leftrightarrow P_g = \frac{P_0}{\left(1 + \frac{nS}{V_0} \right)^\gamma}$$

1) raisonnement pour le comp. partim. de droite:

$$P_d = \frac{P_0}{(1 - \alpha/l)^\gamma}$$

2.) Mot du piston?

Syst: piston

Ref: labo R, galiléen

- IDF:
- poids $\vec{P} = -m g \vec{e}_z$
 - réact° normale $\vec{N} = N \vec{e}_z$
 - $\vec{F}_g = P_g S \vec{e}_z$
 - $\vec{F}_d = -P_d S \vec{e}_z$

ICM au piston ds R suivant \vec{e}_z .

$$m \ddot{x} = (P_g - P_d) S$$

$$\Leftrightarrow \ddot{x} + (P_d - P_g) \times \frac{S}{m} = 0$$

$$\Leftrightarrow \ddot{x} + P_0 \left(\frac{1}{(1 - \alpha/l_0)^\gamma} - \frac{1}{(1 + \alpha/l_0)^\gamma} \right) \times \frac{S}{m} = 0.$$

Petites oscillations: $x \ll l_0$: $(1 - \frac{x}{l_0})^{-\gamma} = 1 + \gamma \frac{x}{l_0} + o(\frac{x}{l_0})$

$(1 + \frac{x}{l_0})^{-\gamma} = 1 - \gamma \frac{x}{l_0} + o(\frac{x}{l_0})$

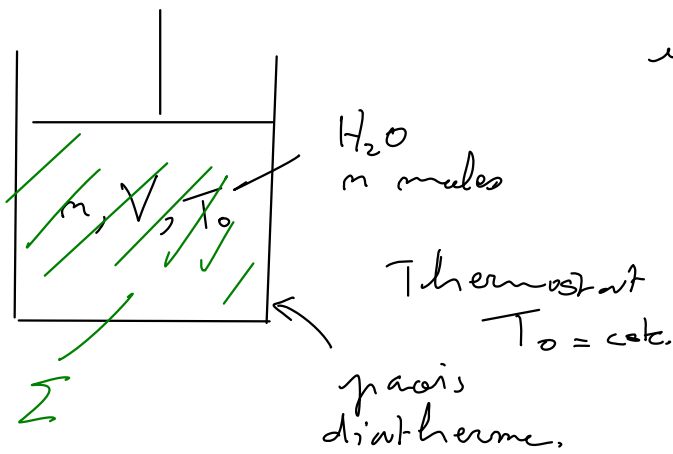
D'ent: $\ddot{x} + \frac{2P_0 S \gamma}{m l_0} x = 0$

\uparrow
 ω_0^2

eq d'un O.H de pulsato° $\omega_0 = \sqrt{\frac{2P_0 S \gamma}{m l_0}}$

Meure de ω_0 donne la valeur de γ .

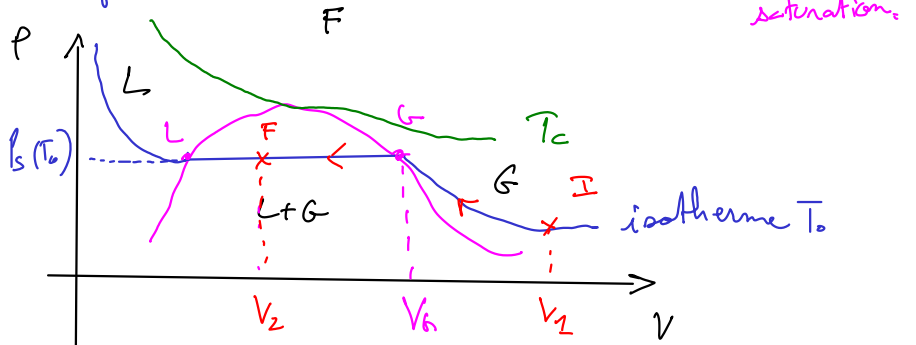
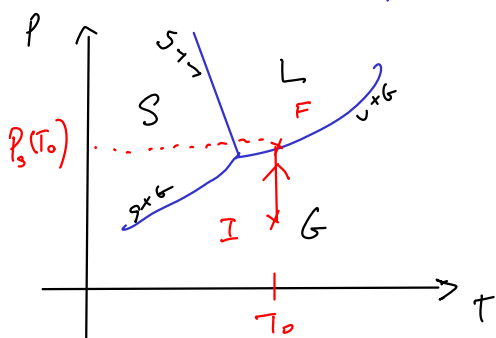
T4 - Compression isotherme d'eau gazeuse.



isotherme \Rightarrow Σ compression
 \Rightarrow Σ transfert thermique

- 1) Parois diathermes
 Contact thermique avec un thermostat de température T_0
 Σ compression \Rightarrow Σ transfert thermique (\Rightarrow assure l'équilibre thermique avec le thermostat à chaque instant)

2/ Représentation graphique de la transformation.



3/ Volume V_0 du système à la limite de la liquéfaction.

- la vapeur est sèche et la transformation quasi-statique donc :

$$PV_0 = nRT$$

- la transformation est isotherme donc $T = T_0$

- à la limite de liquéfaction $P = P_s(T_0)$

Finalement :

$$V_0 = \frac{nRT_0}{P_s(T_0)}$$

