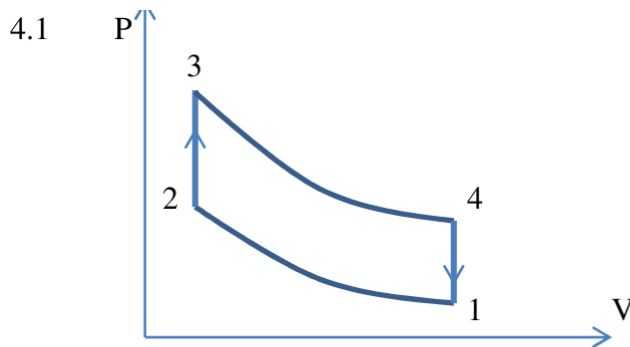


Problème : Le moteur de Stirling



Le cycle est moteur :

L'aire A est positive car le cycle est décrit dans le sens horaire

$$\text{Or } W_{\text{cycle}} = \oint_{\text{cycle}} -PdV = -A$$

Donc $W < 0$ (moteur)

4.2 La transformation est isotherme et réversible :

$$W_{12} = \int_1^2 -PdV = -nRT_1 \ln(V_2/V_1) \text{ donc } W_{12} = nRT_1 \ln \rho (>0, \text{ cohérent avec compression})$$

Pour un gaz parfait, lors d'une telle transformation, $\Delta U = C_v \Delta T = 0 = W_{12} + Q_{12}$ d'après le premier principe. D'où $Q_{12} = -nRT_1 \ln \rho (<0)$

4.3 La transformation est isochore réversible donc $W_{23} = 0$ et $T_2 = T_1$

D'après le premier principe $Q_{23} = \Delta U = C_v (T_3 - T_1)$ ou $Q_{23} = nR/(\gamma-1) (T_3 - T_1) (>0, \text{ cohérent avec réchauffement par régénérateur et chaudière})$

4.4 La détente est isotherme et réversible et $V_4/V_3 = V_1/V_2 = \rho$ donc :

$$W_{34} = -nRT_3 \ln \rho (<0, \text{ cohérent avec détente})$$

Comme en 4.2, $Q_{34} = -W_{34} = nRT_3 \ln \rho (>0)$

4.5 La transformation est isochore et réversible et $T_4 = T_3$ donc comme en 4.3 :

$$Q_{41} = nR/(\gamma-1) (T_1 - T_3) (<0, \text{ refroidissement})$$

4.6 La grandeur coûteuse devient Q_{34} car elle est positive.

D'après le premier principe $W + Q_{12} + Q_{23} + Q_{34} + Q_{41} = 0$ soit $W = -(Q_{12} + Q_{34})$ ou $W = W_{12} + W_{34}$

Le rendement est $\eta' = -W / Q_{34} = 1 + Q_{12}/Q_{34}$ donc $\eta' = 1 - T_1/T_3$

On retrouve le rendement maximal du cycle moteur réversible de Carnot.

A.N $\eta' = 0,50$

Réfrigération d'une patinoire

1. la courbe en pointillés est la courbe de saturation.

2. AB et CD sont des transformations adiabatiques $\rightarrow d_{AB} = d_{CD} = 0$

3. Laplace sur l'adiabatique AB : $P_A^{1-\gamma} T_A^\gamma = P_B^{1-\gamma} T_B^\gamma \Rightarrow \boxed{T_B = T_A \left(\frac{P_A}{P_B} \right)^{\frac{1-\gamma}{\gamma}}}$

AN avec $T_A = 263 \text{ K}$: $T_B = 368 \text{ K}$ soit $T_B = 95^\circ \text{C}$

4. BB' : refroidissement isobare de l'ammoniac gazeux

$$d_{BB'} = \Delta H_{BB'} = m c_p \Delta T \Rightarrow \boxed{d_{BB'} = m c_p (T_{B'} - T_B)}$$

avec $T_{B'} = T_C = 303 \text{ K}$ (phase de condensation iso P et iso T).

AN: $\underline{d_{BB'} = -1,4 \cdot 10^5 \text{ J}}$

5. B'C : liquéfaction de la totalité de l'ammoniac

$$d_{B'C} = m \Delta_{\text{liq}} h(303 \text{ K}) = \underline{-m \Delta_{\text{vap}} h(303 \text{ K})}$$

AN: $\underline{d_{B'C} = -1,2 \cdot 10^6 \text{ J}}$

6. CD est une isotherme d'après l'énergie donc $\Delta H_{CD} = 0$.

7. H est une fonction d'état donc sa variation ne dépend pas du chemin suivi.

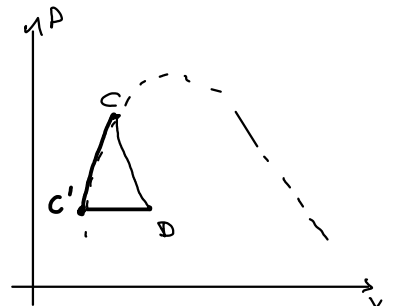
On peut donc raisonner sur la transformation fictive $C \rightarrow C' \rightarrow D$. Ainsi :

$$\Delta H_{CD} = 0 \Rightarrow \Delta H_{CC'} + \Delta H_{C'D} = 0$$

$$\Rightarrow m c_p (T_{C'} - T_C) + x m \Delta_{\text{vap}} h(263 \text{ K}) = 0$$

$$\Rightarrow \boxed{x = \frac{c_p (T_C - T_D)}{\Delta_{\text{vap}} h(263 \text{ K})}} \quad \text{avec } T_{C'} = T_D = T_A$$

AN: $\underline{x = 0,14}$



8. DA : vaporisation à P constante d'une masse $(1-x)m$ de liquide :

$$\boxed{d_{DA} = (1-x) m \Delta_{\text{vap}} h(263 \text{ K})} \quad \text{AN: } \underline{d_{DA} = 1,1 \cdot 10^5 \text{ J}}$$

9. Sur un cycle : $\Delta U = 0 = W + d = W + \cancel{d_{AB}^0} + d_{BB'} + d_{B'C} + \cancel{d_{CD}^0} + d_{DA}$

donc $\boxed{W = -d_{BB'} - d_{B'C} - d_{DA}} \quad \text{AN: } \underline{W = 2,4 \cdot 10^5 \text{ J}}$