

RÉVISIONS PHYSIQUE

Thermodynamique

Hugo SALOU MPI*

Physique Thermodynamique

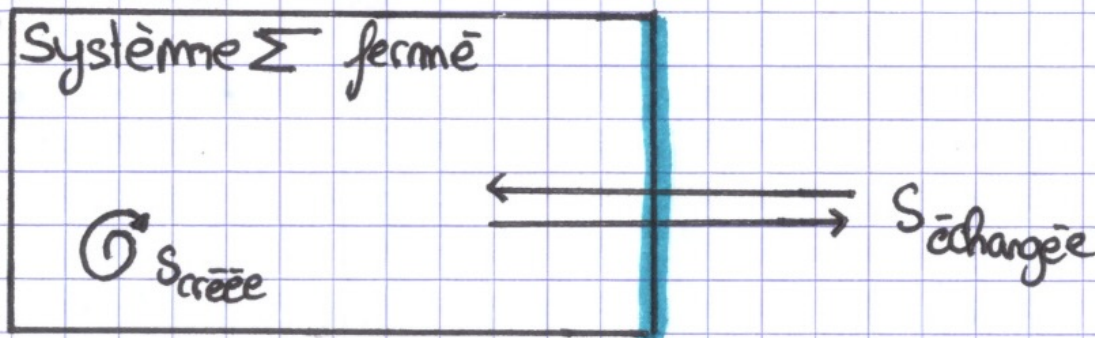
1^{er} principe: $\Delta E_{tot} = W + Q$ pour un système fermé
forces ext. \swarrow \searrow chaleur
 $= \Delta U + \Delta E_c$

Entropie: $\Delta S = S_{\text{échangée}} + S_{\text{créée}}$ pour un système fermé
 (Second principe)

$$S_{\text{éch}} = \frac{Q}{T_e}$$

$\searrow \geq 0$
 réversible $\Leftrightarrow S_{\text{créée}} = 0$

T_e température à la frontière du système



$$dU = TdS - PdV$$

Enthalpie: $H = U + PV$ $dH = TdS + VdP$

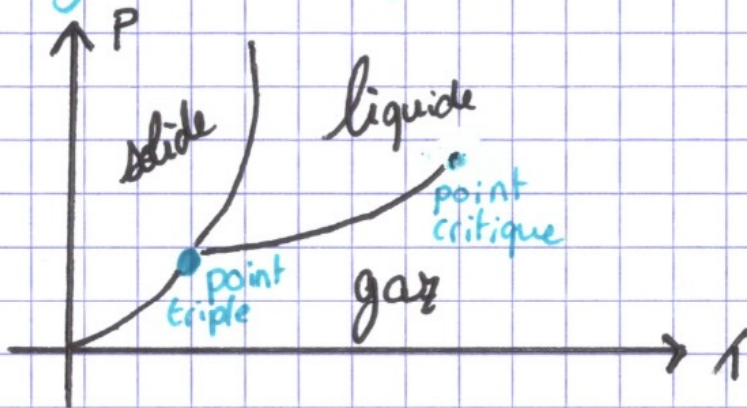
Machines Thermiques $\Delta U_{\text{cycle}} = 0$; $\Delta S_{\text{cycle}} = 0$.

Efficacité: $\eta = \frac{\text{ce qui nous intéresse}}{\text{ce qui coûte}}$

Théorème de Carnot: $\eta \leq \eta_{\text{réversible}}$ \rightarrow machine de Carnot

pour une machine diatherme

Diagramme de phases.



Pour un changement de phase,

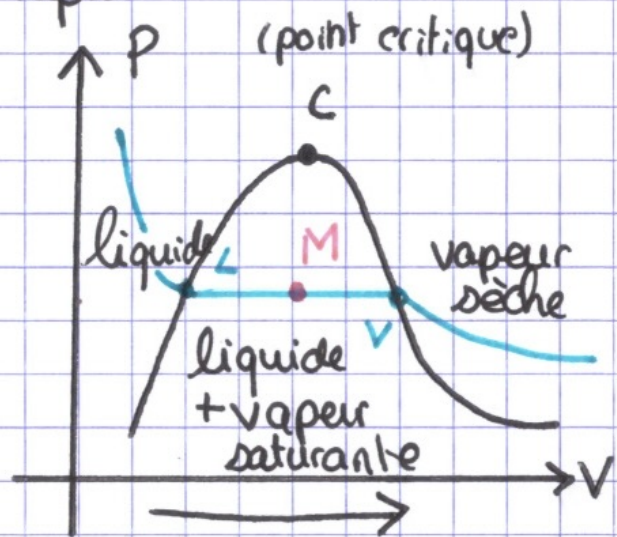
$$\Delta s = \frac{\Delta h}{T}$$

où s et h sont les entropies et enthalpies massiques.

Transformation liquide \rightleftharpoons vapeur :

fraction massique en vapeur :

$$x_{\text{vap}}^{(M)} = \frac{M_L}{V_L} = \frac{v_M - v_L}{v_V - v_L}$$



$$h_M = x_{\text{vap}} h_V + \underbrace{(1 - x_{\text{vap}})}_{\text{fraction massique en liquide}} h_L$$

fraction massique en liquide

Machines thermiques (suite) : pour une machine à N thermostats

inégalité de Clausius : $\sum_{i=1}^N \frac{Q_i}{T_i} \leq 0$

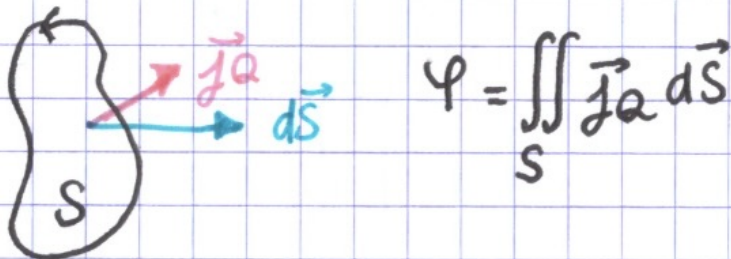
pour un moteur diatherme : $\eta = \frac{|W|}{|Q|}$

pour une pompe à chaleur : $\eta = \frac{|Q|}{|W|}$

Physique Thermodynamique 2

flux thermique: $\varphi = \frac{\delta Q}{dt}$

densité de courant thermique: $\vec{j}_Q \cdot d\vec{S} = d\varphi$



$$\varphi = \iint_S \vec{j}_Q \cdot d\vec{S}$$

$$dU = \delta Q_{\text{ech}} + \delta Q_{\text{int}} \quad (1^{\text{er}} \text{ principe})$$

$$= C dT$$

$$\text{et } \delta Q_{\text{int}} = \rho_v d\tau$$

puissance volumique

$$\rho \frac{\partial u}{\partial t} + \text{div}(\vec{j}_Q) = \rho_v$$

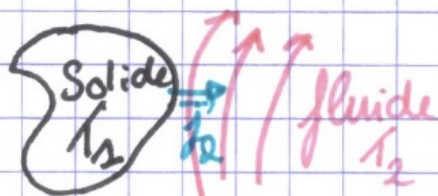
Loi de Fourier: $\vec{j}_Q = -\lambda \overrightarrow{\text{grad}}(T)$

↳ conductivité thermique

Equation de la diffusion

$$\frac{\partial T}{\partial t} = D_{th} \cdot \underbrace{\Delta T}_{\text{Laplacien}} + \underbrace{\left(\frac{\rho_v}{\rho c}\right)}_{\text{source}} \quad \text{où } D_{th} = \frac{\lambda}{\rho c}$$

Loi de Newton:



$$j_Q = h (T_1 - T_2)$$

coefficient de transfert thermique

En régime permanent, $\varphi = \text{cte}$; on en déduit \vec{j}_Q ;

On détermine τ par intégration de la loi de Fourier.

Résistance thermique $R_{th} = \frac{\Delta T}{\varphi} \leftrightarrow R = \frac{U}{I}$.

Pour un cylindre: $R_{th} = \frac{l}{AS}$



On peut associer les résistances en parallèle, ou en séries et calculer des résistances équivalentes avec les formules électriques.

Loi de Wien: $\lambda_m \cdot \tau = 3 \text{ mm} \cdot \text{K}$

Loi de Stefan: $\varphi(\tau) = \sigma T^4$

avec $\sigma = 5,67 \cdot 10^{-8} \text{ W}/(\text{m}^2 \cdot \text{K}^4)$

