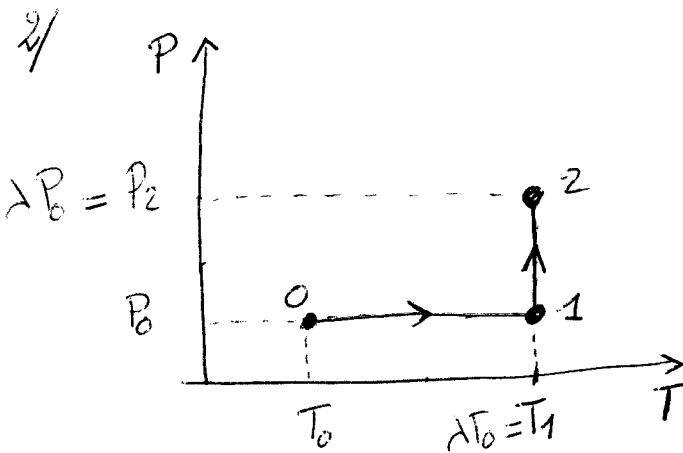


**EXAMEN de THERMO (2<sup>e</sup> session)**

② 1/  $\alpha = \frac{1}{V} \left( \frac{\partial V}{\partial T} \right)_P > 0$  et  $X_T = -\frac{1}{V} \left( \frac{\partial V}{\partial P} \right)_T > 0$ .



3/ a) le long du trajet  $0 \rightarrow 1$  le solide reçoit  $W_1 = - \int_{\text{etat}0}^{\text{etat}1} P dV$  ( $P_{\text{ext}} = P$  car reversible)  
dans  $W_1 = -P_0(V_1 - V_0)$

or  $V_1 - V_0 \approx \left( \frac{\partial V}{\partial T} \right)_P (T_1 - T_0) = \alpha V_0 T_0 (\lambda - 1)$  et  $W_1 = -(\lambda - 1) \alpha P_0 V_0 T_0$

le long du trajet  $1 \rightarrow 2$  on a  $W_2 = - \int_{\text{etat}1}^{\text{etat}2} P dV$

le long de ce trajet :

$$dV = \left( \frac{\partial V}{\partial P} \right)_T dP \approx -V_0 X_T dP \text{ et } W_2 = \frac{1}{2} (\lambda^2 - 1) V_0 X_T P_0^2$$

b) si on suit la trajectoire de l'espace des états allant directement de l'état 0 à l'état 2 en recevoir un travail :

$$W_3 = - \int_{\text{etat}0}^{\text{etat}2} P dV$$

avec  $dV = \left( \frac{\partial V}{\partial T} \right)_P dT + \left( \frac{\partial V}{\partial P} \right)_T dP = \alpha V_0 dT + -X_T V_0 dP$

et le long de la trajectoire on a  $P/P_0 = T/T_0$  donc  $dT = \frac{T_0}{P_0} dP$

d'où

$$W_3 = - \int_{P_0}^{P_1} P \left( \alpha V_0 \frac{T}{P_0} - \chi_T V \right) dP = V_0 P_0 \left( \chi_T P_0 - \alpha T_0 \right) \frac{\lambda^2 - 1}{2}$$

à comparer à

$$W_1 + W_2 = P_0 V_0 \left\{ \frac{\lambda^2 - 1}{2} P_0 \chi_T - (\lambda - 1) \alpha T_0 \right\}$$

on a  $W_3 \leq W_1 + W_2$  car  $\frac{\lambda^2 - 1}{2} > \lambda - 1$

II) 1/ la chaleur  $C_p(T_1 - T_0)$  (où  $C_p = \frac{nR\gamma}{\gamma-1}$  avec  $n=1$  et  $\gamma = 7/5$ ) reçue par l'air est ~~absorbee~~ prise à l'eau dont une partie se solidifie. Soit  $M$  la masse d'eau qui se solidifie, on a :

$$C_p(T_1 - T_0) = ML \quad \text{où } C_p = \frac{nR\gamma}{\gamma-1} = 29,1 \text{ J.K}^{-1}$$

soit  $M = \frac{1}{L} C_p(T_1 - T_0) = 0,732 \text{ kg}$

2/  $\Delta S_{\text{air}} = C_p \ln \left( \frac{T_1}{T_0} \right)$  ← de se voit en posant  
 $dH = TdS + VdP$  soit  
 $dS = \frac{dH}{T} + \underbrace{\frac{V}{T} dP}_{\text{nul ici}}$   
 $= 10,5 \text{ J.K}^{-1}$  et  $dH = C_p dT$

$$\Delta S_{\text{eau}} = - \frac{ML}{T_1}$$

$$= - C_p \frac{T_1 - T_0}{T_1} = - 8,85 \text{ J.K}^{-1}$$
 ← en posant  $x = T_0/T_1$

$$\Delta S_{\text{mat}} = C_p \ln \left( \frac{1}{x} \right) - C_p(1-x) = C_p \{ (x-1) - \ln x \} > 0$$

évidemment > 0

Machine Tritherme

- le cycle est décrit sans travail =  $\begin{cases} \Delta U = Q_1 + Q_2 + Q_3 & (\text{1er principe}) \\ \Delta S \geq \frac{Q_1}{T_1} + \frac{Q_2}{T_2} + \frac{Q_3}{T_3} \end{cases}$
- on a  $Q_1 > 0$   
par construction
- dans la 1<sup>e</sup> eq. on a  $Q_2 = -(Q_1 + Q_3)$  en reportant dans l'inégalité de Clausius cela donne :

$$Q_3 \left( \frac{1}{T_2} - \frac{1}{T_3} \right) \geq Q_1 \left( \frac{1}{T_1} - \frac{1}{T_2} \right)$$

comme  $T_2 > T_1$  et  $Q_1 > 0$   
ce terme est strictement positif

d'où  $Q_3 \times \frac{T_3 - T_2}{T_2 T_3} \geq 0$  et donc comme  $T_3 > T_2$  il est clair que  $Q_3 \geq 0$ .

- donc  $\eta = \frac{Q_1}{|Q_3|} = \frac{Q_1}{Q_3}$  avec l'inégalité encadrée ci-dessus cela donne :

$$\eta = \frac{Q_1}{Q_3} \leq \eta_c = \frac{T_3 - T_2}{T_2 T_3} \times \frac{T_1 T_2}{T_2 - T_1}$$

l'égalité de Clausius est atteinte pour un fonctionnement réversible d'après le cours. Dans ce cas on obtient donc  $\eta = \eta_c$

$$\eta_c = \frac{T_3 - T_2}{T_3} \times \frac{T_1}{T_2 - T_1}$$

efficacité de Carnot  
d'un réfrigérateur fonctionnant entre  $T_2$  et  $T_1$  =  
efficacité de Carnot  
d'un moteur fonction-  
nant entre  $T_3$  et  $T_2$

on peut donc analyser cette machine comme le produit de 2 machines diathermes non isolées = (i) un moteur entre  $T_2$  et  $T_3$  qui utilise  $Q_3$  pour produire un travail  $W$  et (ii) un frigo entre  $T_1$  et  $T_2$  qui utilise  $W$  pour soutirer  $Q_1$  à la source froide.