## **DS PHYSIQUE 8**

FC : Thermo

Durée : 3h. Aucun document autorisé. Calculatrice interdite. Encadrer les résultats. Utilisez des expressions littérales, sauf si on vous demande explicitement une valeur numérique.

$$k_b = 1.4 \times 10^{-23} \, \mathrm{J \cdot K^{-1}} \qquad R = 8.31 \, \mathrm{J \cdot K^{-1} \cdot mol}^{-1} \qquad 0 \, \mathrm{K} = -273 \, ^{\circ} \mathrm{C}$$

## 1 QUESTIONS DE COURS

Variation d'entropie d'un liquide.

1. Une masse m de liquide idéal de capacité thermique massique constante  $c_\ell$  passe de la température  $T_1$  à la température  $T_2$ . Quelle est la variation d'entropie associée à cette transformation?

$$\Delta S = mc_{\ell} \ln(\frac{T_2}{T_1})$$

2. Une masse m de liquide idéal de capacité thermique massique  $c_\ell$  passe de la température  $T_1$  à la température  $T_0$ . À cette température, l'intégralité du liquide passe sous forme solide. L'enthalpie massique de fusion est :  $\Delta_{\text{fus}}h$ . Quelle est la variation d'entropie totale associée à ces deux transformations successives?

$$\Delta S = mc_{\ell} \ln(\frac{T_0}{T_1}) - m \frac{\Delta_{fUS} h}{T_0}$$

Entropie d'un gaz parfait

3. Pour n'importe quel système de température T et de pression p qui subit une transformation infinitésimale quelconque, quel est le lien entre dU, dS et dV?

$$dU = TdS - pdV$$

4. En déduire que pour un gaz parfait :

$$S = s_0 + \frac{nR}{\gamma - 1} \ln \left( \frac{T_f}{T_0} \right) + nR \ln \left( \frac{V_f}{V_0} \right)$$

5. On suppose que ce gaz subit une transformation adiabatique réversible. Quelle quantité impliquant *T, V* et *y* est conservée le long de cette transformation ? (Une preuve est demandée).

Bilan d'entropie.

- 6. Soit un système de masse m=1 kg constitué d'une phase condensée de capacité thermique  $c_p$ , inconnue, en équilibre avec deux thermostats,  $T_1=7\,^{\circ}\text{C}$  et  $T_2=27\,^{\circ}\text{C}$ . Lors d'une transformation, ce système échange reçoit une puissance thermique constante  $\mathscr{P}_1=-7\,W$  de la part du thermostat 1 et une puissance thermique constante  $\mathscr{P}_2=5\,W$  de la part du système 2. On s'intéresse à une transformation qui dure  $\Delta t=10\,s$ 
  - a) Donner l'expression et la valeur numérique du transfert thermique  $Q_1$  et  $Q_2$  reçu de la part du thermostat 1 et du thermostat 2.

$$Q_1 = \mathcal{P}_1 \Delta t = -70 \,\mathsf{J}$$

$$Q_2 = \mathcal{P}_2 \Delta t = 50 \,\mathrm{J}$$

b) Donner l'expression de l'entropie d'échange lors de cette transformation.

$$S_e = \frac{Q_1}{T_1} + \frac{Q_2}{T_2} = \frac{-70}{280} + \frac{50}{300} \approx -0.1 \,\text{J} \cdot \text{K}^{-1}$$

c) La température au début de la transformation est  $T_i=17\,^{\circ}$ C. La température à la fin est  $T_f=12\,^{\circ}$ C. En déduire l'expression de la variation d'entropie en fonction de  $c_p$ .

$$\Delta S = mc_p \ln(\frac{T_f}{T_i})$$

d) Utiliser le deuxième principe pour en déduire la valeur numérique minimale de  $c_p$ . On donne :

$$\ln(\frac{285}{290}) \approx -\frac{1}{60}$$

$$S_c = \Delta S - S_e > 0$$

Donc:

$$c_p > \frac{S_e}{m \ln(\frac{T_f}{T_i})} = 5 \, \text{J} \cdot \text{kg}^{-1} \cdot \text{K}^{-1}$$

## 2 PROBLÈME: PROCÉDÉ SEPT

On étudie la machine thermique industrielle appelée SEPT, qui possède deux modes de fonctionnement. Un mode "Pompe à chaleur" qui sert à stocker de l'énergie sous forme thermique, et un mode générateur d'énergie.

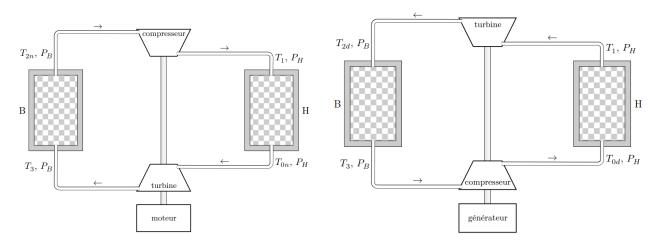


FIGURE 1 – À gauche en mode pompe à chaleur (stockage), à droite en mode générateur.

Dans ce procédé, un fluide subit des transformations dans une machine ditherme représentée ci-dessus. L'enceinte B et l'enceinte H sont thermostatées et  $T_H > T_B$ . On passe d'un mode à l'autre en changeant le sens de déplacement du fluide.

En mode pompe à chaleur, le gaz pénètre dans l'enceinte H à la température  $T_1 \approx 1200~K$  et en sort à la température  $T_{0n} \approx 300~K$ . Après décompression dans la turbine, il pénètre dans l'enceinte B à la température  $T_3 = 200~K$  et en sort à la température  $T_{2n} \approx 800~K$ . Le fluide utilisé est de l'argon, et de masse molaire  $M \approx 40~g/mol$ . Ce fluide subit une évolution isobare dans les enceintes B et H, et des adiabatiques dans le compresseur et dans la turbine.

- 1. Représenter le diagramme général des transferts d'énergie (Q<sub>c</sub>, Q<sub>f</sub>, W), dans une pompe à chaleur ditherme, en indiquant le sens réel des échanges d'énergie. À quoi correspond la source chaude dans le procédé SEPT? À quoi correspond la source froide ici?
- 2. Définir l'efficacité d'une pompe à chaleur et déterminer sa valeur maximale théorique ici, en fonction de  $T_B$  et  $T_H$ .

$$e \stackrel{\text{\tiny def}}{=} \frac{-Q_c}{W} = -\frac{Q_H}{W}$$
 
$$e_m = \frac{T_H}{T_H - T_B}$$
 ...

3. En supposant que l'argon est un gaz parfait monoatomique. Quelle sont les expressions des grandeurs massique  $c_v$  et  $c_p$ ? Quelle est la valeur du rapport isentropique  $\gamma$ ? Exprimer  $c_v$  et  $c_p$  en fonction de M, R et  $\gamma$ .

$$c_v = \frac{1}{M} \frac{3}{2} R = \frac{1}{M} \frac{R}{\gamma - 1}$$
$$c_v = \frac{1}{M} \frac{5}{2} R = \frac{1}{M} \frac{\gamma R}{\gamma - 1}$$
$$\gamma = \frac{5}{3} \approx 1.67$$

4. Montrer que, pour un gaz parfait, son entropie peut s'écrire sous la forme :

$$S = \frac{nR\gamma}{\gamma - 1} \ln \left(\frac{T}{T_0}\right) - nR \ln \left(\frac{P}{P_0}\right) + S_0$$

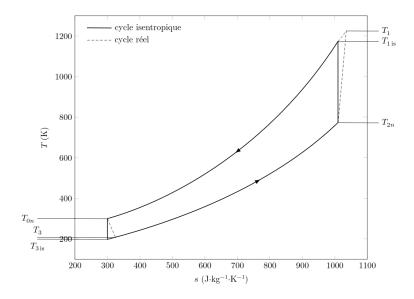
5. Un gaz parfait subit une transformation isobare de  $T_i$  jusqu'à T. Donner l'expression de T en fonction de  $\Delta s$ , la variation d'entropie massique lors de cette transformation et de  $c_p$  et  $T_i$ .

Lors de cette transformation, P est constant donc  $P_f = P_i$  et donc :

$$\Delta S = mc_p \ln(\frac{T}{T_i})$$

$$T = T_i e^{\frac{\Delta s}{c_p}}$$

On a tracé ci-dessous l'allure du cycle suivi par le fluide dans un diagramme T-s, où s est l'entropie massique du fluide. La légende prête à confusion et il vaut mieux lire cycle réversible au lieu de cycle isentropique.



**6.** Commenter l'allure du cycle SEPT en mode pompe à chaleur, en particulier, indiquer sur votre schéma les éléments traversés par le fluide à chaque étape du cycle et justifier l'allure des portions de courbe du cycle.

On considère une masse dm de fluide qui rentre dans le compresseur. Son enthalpie massique est  $h_{ec}$ . À sa sortie, son enthalpie massique est  $h_{sc}$ . On note  $\omega_c$ , le travail massique reçu par le fluide dans le compresseur, et  $q_c$  le transfert thermique massique reçu dans le compresseur. On admet la loi suivante :

$$h_{sc} - h_{ec} = \omega_c + q_c \qquad (1)$$

7. Que vaut  $q_c$  si le passage du fluide dans le compresseur est très rapide?

$$q_c \approx 0$$

On suppose que la loi (1) est valide pour la turbine également (en remplaçant c par t), et que ce passage est rapide également.

On note  $\omega_c$  le travail massique réellement échangé par le fluide avec les parties mobiles du compresseur et  $\omega_{c,is}$  le travail idéal correspondant en supposant la compression isentropique. De même, on note  $\omega_t$  le travail massique réellement échangé par le fluide avec les parties mobiles de la turbine et  $\omega_{t,is}$  ce travail idéal dans les conditions isentropiques. On définit les rendements par rapport à l'isentropique du compresseur  $\eta_c$  et de la turbine  $(\eta_c)$  par

$$\eta_c \stackrel{\scriptscriptstyle ext{def}}{=} \frac{\omega_{c,is}}{\omega_c} \qquad \eta_t \stackrel{\scriptscriptstyle ext{def}}{=} \frac{\omega_t}{\omega_{t,is}}$$

On note  $h_{et}$  l'enthalpie massique en entrée de la turbine ( $h_{et,is}$  dans le cas isentropique), et  $h_{st}$  l'enthalpie massique en sortie de la turbine ( $h_{st,is}$  dans le cas isentropique).

8. Exprimer  $\eta_c$  en fonction de  $h_{sc,is}$ ,  $h_{ec}$ ,  $h_{sc}$  et  $\eta_t$  en fonction de  $h_{st,is}$ ,  $h_{et}$ ,  $h_{st}$ .

$$\eta_c = \frac{\omega_{cis}}{\omega_c} = \frac{h_{scis} - h_{ec}}{h_{sc} - h_{ec}}$$

pareil pour  $\eta_t$ 

9. Exprimer  $\Delta_c h \stackrel{\text{\tiny def}}{=} h_{sc} - h_{ec}$  en fonction de  $c_p$ ,  $T_{2n}$  et  $T_1$ .

$$h_{sc} - h_{ec} = c_p (T_1 - T_{2n})$$

10. Lors d'une transformation isentropique d'un gaz parfait,  $P^{\alpha}T^{\beta}$  est constant. Quelle est la valeur de  $\alpha$  et  $\beta$ ? (Justifiez votre réponse).

$$P^{1-\gamma}T^{\gamma}$$

On pose 
$$\psi \stackrel{\mbox{\tiny def}}{=} \left(\frac{P_H}{P_B}\right)^{1-\frac{1}{\gamma}}$$

11. Montrer que  $T_1$  peut être exprimé en fonction du rendement du compresseur et de la température d'entrée du compresseur et de  $\psi$  via :

$$T_1 = T_{2n} \left( 1 + \frac{\psi - 1}{\eta_c} \right)$$

Lors d'un passage isentropique dans le compresseur :

$$P_B^{1-\gamma}T_{2n}^{\gamma} = P_H^{1-\gamma}T_{1,is}^{\gamma}$$

Donc:

$$T_{1,is} = T_{2n} \left(\frac{P_B}{P_H}\right)^{\frac{1-\gamma}{\gamma}} = T_{2n} \left(\frac{P_B}{P_H}\right)^{-(1-\frac{1}{\gamma})} = T_{2n} \left(\frac{P_H}{P_B}\right)^{(1-\frac{1}{\gamma})} = T_{2n} \psi$$

et

$$\begin{split} \eta_c(h_{sc}-h_{ec}) &= (h_{scis}-h_{ec}) \\ &\Longrightarrow \eta_c c_p(T_1-T_{2n}) = c_p(T_{1is}-T_{2n}) \end{split}$$

soit:

$$\eta_c T_1 = T_{2n} (\psi - 1 + \eta_c)$$

Finalement, il reste:

$$T_1 = T_{2n} \left( 1 + \frac{\psi - 1}{\eta_c} \right)$$

12. De même, exprimer  $T_3$  en fonction de  $T_{0n}$ ,  $\psi$  et  $\eta_t$ .

C'est le même raisonnement pour la turbine que pour la question précédente.

On part d'un passage isentropique dans la turbine :

$$P_H^{1-\gamma} T_{0n}^{\gamma} = P_B^{1-\gamma} T_{3,is}^{\gamma}$$

Soit:

$$T_{3,is} = T_{0n} \frac{1}{\psi}$$

Puisque, par définition de  $\eta_t$ :

$$\eta_t(h_{st,is} - h_{et}) = (h_{st} - h_{et})$$

On obtient:

$$T_3 = T_{0n} \left( 1 + \eta_t \left( \frac{1}{\psi} - 1 \right) \right)$$

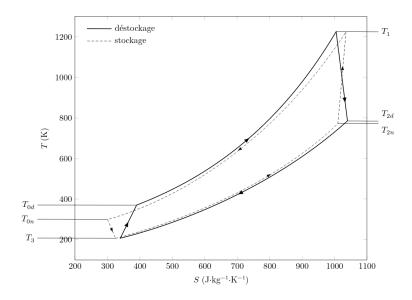
On appelle énergie massique stockée :

$$e_s \stackrel{\text{\tiny def}}{=} c_p (T_1 - T_{2n} + T_3 - T_{0n})$$

13. Montrer que:

$$e_s = \frac{R\gamma}{M(\gamma - 1)} \left( \frac{T_{2n}(\psi - 1)}{\eta_c} + \eta_t T_{0n}(\frac{1}{\psi} - 1) \right)$$

La figure ci-dessous présente les deux cycles de stockage (mode pompe à chaleur) et de déstockage (mode moteur). En déstockage, le gaz circule dans le sens opposé de celui du stockage, ce qui était une compression de  $T_{2n}$  à  $T_1$  lors du stockage devient une détente de  $T_1$  à  $T_{2d}$ .



On admet que  $\psi$  le rapport de pression isentropique doit être différent lors du stockage et lors du destockage. On le note  $\psi$  lors du stockage, et  $\psi'$  lors du destockage.

On note  $\eta_c'$  le rendement du compresseur lors du destockage et  $\eta_t'$  le rendement de la turbine pendant le destockage.

14. Montrer que:

$$T_{0d} = T_{0n} \left( 1 + \frac{\psi' - 1}{\eta'_c} \right) \left( 1 + \frac{\eta_t (1 - \psi)}{\psi} \right)$$
$$T_{2d} = T_{2n} \left( 1 + \frac{1 - \psi}{\eta_c \psi} \right) \left( 1 + \frac{\eta'_t (1 - \psi')}{\psi'} \right)$$

C'est à nouveau le même raisonnement que pour les questions précédentes. On suppose un passage isentropique dans le compresseur (qui était la turbine précédemment) :

$$P_B^{1-\gamma}T_3^{\gamma} = P_H^{1-\gamma}T_{0d,is}^{\gamma}$$

On en déduit :

$$T_{0d} = T_3 \psi'$$

On applique la définition du rendement  $\eta'_c$  et le premier principe pour obtenir :

$$T_{0d} = T_3 \left( \frac{\psi' - 1}{\eta'_c} + 1 \right)$$

Enfin, on remplace  $T_3$  par son expression obtenue à la question précédente :

$$T_{0d} = T_{0n} \left( 1 + \frac{\psi' - 1}{\eta'_c} \right) \left( 1 + \frac{\eta_t (1 - \psi)}{\psi} \right)$$

C'est la même chose pour  $T_{2d}$ 

**15.** En remarquant que  $T_{2d} \approx T_{2n}$ , exprimer  $\psi'$  en fonction de  $\eta_c$ ,  $\eta'_t$  et  $\psi$ .

Pour que  $T_{2d} = T_{2n}$ , il faut que :

$$\left(1 + \frac{1 - \psi}{\eta_c \psi}\right) \left(1 + \frac{\eta'_t (1 - \psi')}{\psi'}\right) = 1$$

Soit après calculs barbares :

$$\psi' = \frac{1 + \frac{1 - \psi}{\psi} \frac{\eta_t'}{\eta_c}}{1 + \frac{1 - \psi}{\psi} \frac{1 - \eta_t'}{\eta_c}}$$

ou encore :

$$\psi' = \frac{\eta'_t(\eta_c + \psi - 1)}{(1 - \psi + \eta'_t(\eta_c + \psi - 1))}$$

On appelle énergie massique déstockée :

$$e_d \stackrel{\text{\tiny def}}{=} c_p (T_1 - T_{2d} + T_3 - T_{0d})$$

**16.** Évaluer la différence entre l'énergie déstockée et l'énergie stockée  $\Delta e \stackrel{\text{\tiny def}}{=} e_d - e_s$ .

On peut explicitement remplacer:

$$e_{d} = \frac{R\gamma}{M(\gamma - 1)} \left( T_{0n} \left( 1 + \eta_{t} \left( \frac{1}{\psi} - 1 \right) \frac{\psi - 1}{\eta_{c}' \left( (1 - \psi) + \eta_{t}' (\eta_{c} + \psi - 1) \right)} + T_{1} \frac{\psi - 1}{\eta_{c}} \right) \right)$$

mais honnêtement, on attend sans doute plus ici qu'on dise que c'est tout simplement :

$$\Delta e = c_p (T_{2n} - T_{2d} + T_{0n} - T_{0d})$$

et si on tient compte de  $T_{2d} \approx T_{2n}$ 

$$\Delta e = c_p (T_{0n} - T_{0d})$$

17. On appelle inefficacité la grandeur  $\delta \stackrel{\text{\tiny def}}{=} \frac{|\Delta e|}{e_s}$ . Donner l'expression de  $\delta$  en fonction de  $T_{0n}, T_{2n}, \psi, \psi', \eta_c, \eta_c, \eta_t, \eta_t'$ 

Là c'est beaucoup plus simple : on remplace  $e_s$  et  $e_d$  par les définitions avec les températures (rappel :  $T_{2d} = T_{2n}$ ), et on remarque qu'il ne reste que :

$$\frac{\Delta e}{e_{\rm s}} = c_p \frac{T_{0n} - T_{0d}}{e_{\rm s}}$$

**18.** Quelles valeurs de  $\psi$ ,  $\psi'$ ,  $\eta_c$ , etc. permettent de minimiser l'inefficacité? Commenter.

Il faut que  $T_{0d}$  soit le plus proche possible de  $T_{0n}$ , donc que : autrement dit, il faut que compression et détente soient réversibles. ce qui mène à :

$$\eta_c=1$$
 et  $\eta_t=1$ 

et aussi

$$\psi'=\psi$$

19. (Bonus) Montrer que  $\psi'$  est nécessairement différent de  $\psi$ .

On suppose que  $\psi'=\psi$ , on remplace dans l'expression de  $T_{0d}$  en fonction de  $T_{0n}$  (ou bien  $T_{2d}$  en fonction de de  $T_{2n}$ ), on montre que ça implique que  $\eta'_t > 1$ , ce qui est impossible, puisque  $\eta'_t$  est un rendement.