

# Exercices chapitre 8

Version du 24 décembre 2014  
CC-BY-SA Olivier Cleynen — thermo.ariadacapo.net

Les propriétés de l'eau sont toutes tabulées dans les abaques n°1, 2 et 3.

L'air est considéré comme un gaz parfait.

$$c_{v(\text{air})} = 718 \text{ J kg}^{-1} \text{ K}^{-1} \quad R_{\text{air}} = 287 \text{ J kg}^{-1} \text{ K}^{-1}$$

$$c_{p(\text{air})} = 1005 \text{ J kg}^{-1} \text{ K}^{-1} \quad \gamma_{\text{air}} = 1,4$$

Nous admettons que pour une évolution adiabatique réversible (sans apport de chaleur et infiniment lente) les propriétés de l'air suivent les trois relations suivantes :

$$\left(\frac{T_1}{T_2}\right) = \left(\frac{v_2}{v_1}\right)^{\gamma-1} \quad (4/36)$$

$$\left(\frac{T_1}{T_2}\right) = \left(\frac{p_1}{p_2}\right)^{\frac{\gamma-1}{\gamma}} \quad (4/37)$$

$$\left(\frac{p_1}{p_2}\right) = \left(\frac{v_2}{v_1}\right)^{\gamma} \quad (4/38)$$

Nous admettons également que la variation d'entropie d'un gaz parfait, pour n'importe quelle évolution, est quantifiée par les relations suivantes :

$$\Delta s = s_2 - s_1 = c_v \ln \frac{T_2}{T_1} + R \ln \frac{v_2}{v_1} \quad (8/10)$$

$$\Delta s = s_2 - s_1 = c_p \ln \frac{T_2}{T_1} - R \ln \frac{p_2}{p_1} \quad (8/11)$$

## 8.1 Questions de cours

Pour aborder les exercices sur un sujet aussi consistant, il faut d'abord bien maîtriser les fondamentaux !

1. Comment calcule-t-on la variation d'entropie d'un corps pendant une évolution réelle quelconque ?
2. Peut-on faire diminuer l'entropie d'un corps ?
3. Quelle est la différence entre l'entropie spécifique et la capacité calorifique, qui ont toutes les deux les mêmes unités ?
4. À quoi ressemblerait la figure 8.10 si le transfert de chaleur était poursuivi au-delà d'une quantité infinitésimale de chaleur  $dQ$ , jusqu'à ce que la tasse A et la bouteille d'eau B soient à même température ?

## 8.2 Variations élémentaires d'un gaz parfait

Parmi les évolutions d'un gaz parfait décrites en figure 8.12, identifiez l'évolution à température constante, à pression constante, isentropique, et à volume constant (*cet exercice est parallèle à l'exercice 4.10*).

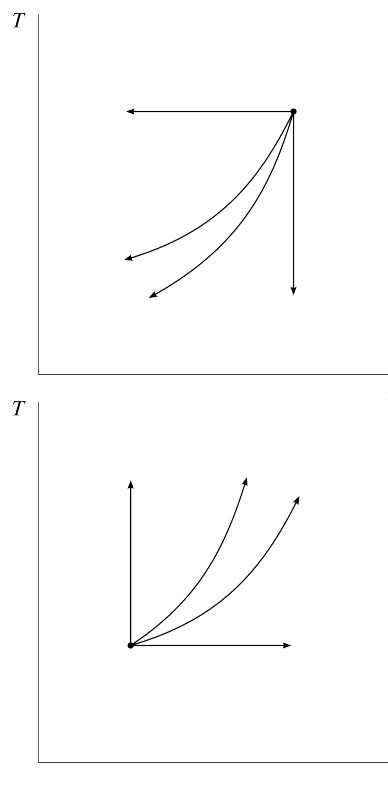


FIGURE 8.12 – Évolutions élémentaires réversibles d'un gaz parfait, représentées sur un diagramme température-entropie.

## 8.3 Détente d'un liquide/vapeur

On dispose de 10 kg d'eau à 45 bar et 600 °C.

1. Quelle est la quantité maximale de travail qu'il est possible d'extraire de cette masse d'eau, sans lui fournir de chaleur, si on peut la détendre jusqu'à 4 bar ?
2. Si la détente était poursuivie jusqu'à une pression plus basse, à quelle température l'eau se condenserait-elle ?
3. Représentez l'évolution sur un diagramme température-entropie, de façon qualitative (c'est-à-dire sans représenter les valeurs numériques), et en y représentant la courbe de saturation.

## 8.4 Chauffage à température constante

On fournit lentement une quantité de chaleur de  $3000 \text{ kJ kg}^{-1}$  à une masse d'eau liquide saturée à 200 °C. La température est maintenue constante pendant toute l'évolution.

Quelle est la quantité de travail développée par l'eau pendant l'évolution ? Représentez l'évolution sur un diagramme pression-volume, de façon qualitative et en y représentant la courbe de saturation.

## 8.5 Diagrammes température-entropie

Représentez les évolutions que nous avons déjà étudiées, chacune sur un diagramme température-entropie, de façon qualitative et en y faisant éventuellement figurer la courbe de saturation, :

1. Évolutions simples : exercices 4.6, 4.7, 5.3 et 5.4 ;
2. Cycles thermodynamiques : exercices 7.5 et 7.7.

## 8.6 Cycle de Carnot

Représentez le cycle suivi par le fluide à l'intérieur d'une pompe à chaleur opérant selon le cycle de Carnot sur un diagramme pression-volume, de façon qualitative, et en y représentant les deux transferts de chaleur.

Comment le cycle serait-il modifié si la compression et la détente restaient adiabatiques mais n'étaient pas réversibles ? Comment seraient affectés les deux transferts de chaleur ?

## 8.7 Turbine à vapeur

Dans la salle des machines d'un navire important (figure 8.13), un débit de  $250 \text{ t h}^{-1}$  de vapeur rentre à 55 bar et  $660^\circ\text{C}$  dans la turbine.



FIGURE 8.13 – Hublot d'inspection d'une des turbines basse pression (puissance  $\sim 25 \text{ MW}$ ) du porte-avions *USS Hornet* lancé en 1943.

*Photo CC-BY-SA par Tony Kent*

La turbine détend la vapeur de façon approximativement adiabatique réversible. Lorsque la pression atteint 10 bar, on prélève de la vapeur avec un faible débit ( $1 \text{ kg s}^{-1}$ ), pour réchauffer une autre partie de la centrale. La vapeur restant dans la turbine est détendue jusqu'à une pression de 0,18 bar. Quelle est la puissance mécanique développée par la turbine ?

## 8.8 Sens des transformations (1)

Une masse d'air suit une évolution sans apport de chaleur. Il y a deux états :

- Un état  $X$  à 1 bar et  $300^\circ\text{C}$  ;
- Un état  $Y$  à 5 bar et  $500^\circ\text{C}$ .

Quel est le seul sens ( $X \rightarrow Y$  ou  $Y \rightarrow X$ ) dans lequel l'évolution peut avoir lieu ?

Représentez l'évolution sur un diagramme pression-volume et sur un diagramme température-entropie, de façon qualitative.

## 8.9 Sens des transformations (2)

De l'eau suit une évolution pendant laquelle on lui retire  $2 \text{ MJ kg}^{-1}$  de chaleur (sa température étant alors figée à  $250^\circ\text{C}$ ).

Il y a deux états, un au début et l'autre à la fin :

- Un état  $X$  à l'état de vapeur saturée à  $200^\circ\text{C}$  ;
- Un état  $Y$  à l'état de liquide saturé à  $240^\circ\text{C}$ .

Laquelle des deux évolutions doit avoir eu lieu avant l'autre ?

## 8.10 Détente d'air comprimé

L'air dans un cylindre isolé thermiquement est détendu depuis 6,8 bar et  $430^\circ\text{C}$  jusqu'à 1 bar.

À la sortie, la température est mesurée à  $150^\circ\text{C}$ .

La détente est-elle réversible ? Représentez l'évolution sur un diagramme température-entropie, de façon qualitative.

## 8.11 Pompe à air

De l'air rentre dans une petite pompe centrifuge avec un débit de  $4 \text{ kg min}^{-1}$  (figure 8.14). La pompe n'est pas isentropique, mais on peut négliger ses pertes de chaleur.



FIGURE 8.14 – Compresseur à air à usage public à Stockholm, destiné aux cyclistes. Un échangeur de chaleur intégré sous la carrosserie permet heureusement d'éviter les températures calculées dans cet exercice.

*Photo recadrée, version originale CC-BY-SA Jakob Voß*

À l'entrée, l'air est à 1 bar et  $15^\circ\text{C}$ .

À la sortie, la pression est à 2 bar et on mesure la température à  $97^\circ\text{C}$ .

1. Quelle est la puissance requise pour alimenter le compresseur ?

2. Quelle serait la puissance si la compression se faisait de façon isentropique ?
3. Quels seraient les transferts de chaleur et de travail nécessaires pour ramener l'air à ses conditions initiales (en minimisant les transferts de chaleur) ?

3. Quelle est la perte de puissance associée à cette augmentation d'entropie ?
4. Quelle(s) propriété(s) du matériau constituant la chaudière sont-elles les plus désirables pour minimiser ce problème ?

## 8.12 Centrale électrique théorique

Pendant la conception d'une centrale électrique, un groupe d'ingénieurs enthousiastes étudie la possibilité de faire suivre à l'eau un cycle de Carnot. La chaleur dégagée par la combustion du charbon est transmise à une chaudière à vapeur. La vapeur est détendue dans une turbine, qui alimente une génératrice électrique.

**De A à B** L'eau est comprimée dans une pompe isentropique.  
En A, le mélange liquide-vapeur est à pression de 0,04 bar.  
En B, l'eau est à l'état de liquide saturé, à pression de 40 bar.

**De B à C** L'eau est chauffée à pression constante (40 bar) dans la chaudière. En C, l'eau est à l'état de vapeur saturée.

**De C à D** L'eau est détendue dans la turbine isentropique.  
En D, l'eau est à la pression initiale, c'est-à-dire 0,04 bar.

**De D à A** L'eau est refroidie dans un condenseur à pression constante (0,04 bar).

1. Schématisez les éléments du circuit suivi par la vapeur, et représentez l'évolution sur un diagramme température-entropie, de façon qualitative et en y représentant la courbe de saturation.
2. Quel est le titre de l'eau lorsque la condensation est interrompue (en A) ? Quelle est alors l'enthalpie spécifique ?
3. Quel est le titre à la sortie de la turbine (en D) et l'enthalpie spécifique en ce point ?
4. Quelle est la puissance développée par la turbine ?
5. Quelle est la puissance de la chaudière ?
6. Quelle est la puissance de la pompe ?
7. Quel est le rendement de l'installation ?

## 8.14 Compressions et détentes irréversibles

L'équipe d'ingénieurs en charge du moteur de l'exercice précédent (cycle de Carnot fonctionnant entre 390 °C et 15 °C, exercice 8.13) découvre que les phases de compression et détente ne se font pas de façon réversible.

Le compresseur amène bien l'eau à température haute mais sa consommation de travail est 10 % plus importante que prévu. La turbine amène bien l'eau à température basse, mais elle fournit 10 % d'énergie mécanique en moins que prévu.

1. De combien l'entropie de la vapeur augmente-t-elle dans chacun de ces deux composants ?
2. De combien augmentent les rejets de chaleur ?
3. Quelle est la perte en efficacité de l'installation par rapport à une installation réversible ?

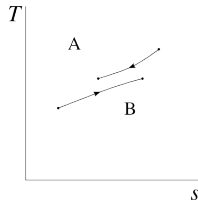
## 8.13 Transferts de chaleur irréversibles

Un moteur à vapeur fonctionne sur un cycle de Carnot, avec un flux continu (débit :  $2 \text{ kg s}^{-1}$ ), entre les points de saturation de l'eau. Le moteur est conçu pour exploiter une source de chaleur de température modérée (300 °C), issue de la combustion de déchets industriels, et rejeter de la chaleur dans une rivière à basse température (5 °C).

La chaudière a des parois épaisses pour réduire l'impact des imperfections de fabrication et pour soutenir la pression élevée de l'eau. Cette épaisseur impose un gradient de température important à travers les parois (10 °C). Il en va de même dans le condenseur (gradient : 5 °C).

1. De combien l'entropie de l'ensemble {source de chaleur + eau} augmente-t-elle ?
2. De combien l'entropie de l'ensemble {puits de chaleur + eau} augmente-t-elle ?

# Résultats



8.1

1) Voir §8.2.2 ;

2) Oui bien sûr, un simple prélèvement de chaleur suffit : voir à ce propos l'exemple 8.1 ;

3) Capacité thermique massique : chaleur spécifique  $dq$  nécessaire pour générer une variation  $dT$  de température (équation 1/13 :  $c \equiv \frac{dq}{dT}$ ). Entropie massique : chaleur spécifique  $dq$  divisée par la température à laquelle elle est fournie, pendant une évolution réversible (équation 8/2) ;

4) Les deux températures évoluent jusqu'à s'égaliser ;  $\Delta s_A + \Delta s_B > 0$ .

8.2 Dans le sens horaire, en partant de la verticale, sur les deux graphiques : isentropique, isochore, isobare, isotherme.



8.3

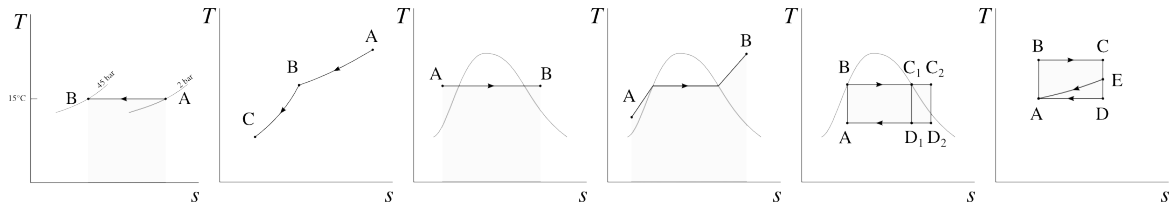
1)  $u_1 = 3276,4 \text{ kJ kg}^{-1}$  et  $u_2 = 2703,3 \text{ kJ kg}^{-1}$  :  $W_{\max.} = -5,731 \text{ MJ}$ .

2)  $T_3 = 103,51^\circ\text{C}$



8.4

$s_2 = 8,671 \text{ kJ K}^{-1} \text{ kg}^{-1}$  ; ainsi  $u_2 = 2660,89 \text{ kJ kg}^{-1}$  ; enfin  $w_{1 \rightarrow 2} = -1,19 \text{ MJ kg}^{-1}$ .



8.5



8.6

2) Dans ce cas  $W_{B \rightarrow C_{\text{irr}}} > W_{B \rightarrow C'}$  et, en valeurs

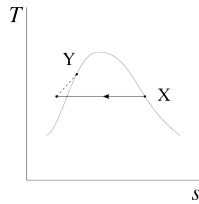
négatives,  $W_{D \rightarrow A_{\text{irr}}} > W_{D \rightarrow A'}$ . Ainsi la chaleur à rejeter  $Q_{C \rightarrow D}$  augmente (ce qui peut au premier abord sembler un résultat intéressant) et la chaleur prélevée  $Q_{A \rightarrow B}$  diminue (et l'on voit que l'augmentation de  $Q_{C \rightarrow D}$  ne provient en fait que des inefficacités du compresseur et de la turbine, et ne fait que diminuer le rendement).

8.7  $h_1 = 3803,5 \text{ kJ kg}^{-1}$  ;  $h_2 = 2677,7 \text{ kJ kg}^{-1}$  ;  $h_3 = 2413,6 \text{ kJ kg}^{-1}$  : on a donc  $\dot{W}_{\text{turbine}} = -96,26 \text{ MW}$ .



8.8

Avec l'équation 8/10 on constate que  $s_Y - s_X = -161,08 \text{ J K}^{-1} \text{ kg}^{-1} < \int_X^Y \left( \frac{dq}{T} \right)_{\text{chemin réel}} = 0 \text{ J K}^{-1} \text{ kg}^{-1}$  (puisque l'évolution est adiabatique). Ainsi le sens est  $Y \rightarrow X$ .



8.9

On suppose  $X \rightarrow Y$ , alors  $\Delta s = -3,728 \text{ J K}^{-1} \text{ kg}^{-1}$

mais  $\int_X^Y \left( \frac{dq}{T} \right)_{\text{chemin réel}} = -3,823 \text{ J K}^{-1} \text{ kg}^{-1}$  ainsi nous sommes rassurés : le sens est bien  $X \rightarrow Y$ .

8.10 Avec l'équation 8/10, nous obtenons  $\Delta s = +39,77 \text{ J K}^{-1} \text{ kg}^{-1}$  mais *-aha!*  $\int_1^2 \left( \frac{dq}{T} \right)_{\text{chemin réel}} = 0 \text{ J K}^{-1} \text{ kg}^{-1}$ , ainsi la transformation est irréversible. Nous aurions également pu utiliser la fameuse équation 4/36 pour découvrir que  $T_{\text{isentropique}} < 150^\circ \text{C}$ .

8.11 1)  $\dot{W}_{\text{pompe}} = \dot{m} c_p \Delta T = +5,493 \text{ kW}$  (3/15 & 4/13); 2) Avec l'équation 4/36  $T_{\text{2is.}} = 351,3 \text{ K}$  soit tout de même  $78,1^\circ \text{C}$ , ainsi  $\dot{W}_{\text{idéal}} = +4,231 \text{ kW}$ ; 3) Une possibilité : détente isentropique pour obtenir  $\dot{W}_{2 \rightarrow 1} = -4,231 \text{ kW}$ , puis un nécessaire refroidissement sans travail de  $\dot{Q}_{2 \rightarrow 1} = -1,262 \text{ kW}$ . Toutes les transformations réversibles dont la somme nette des transferts prend ces valeurs (par exemple lors d'une détente refroidie) permettront de revenir en 1.



8.12

L'agencement est représenté en figure 7.13 ;

$$2) x_A = \frac{s_B - s_L}{s_{LV}} = 0,2949 ; \text{ ainsi } h_A = h_L + x_A h_{LV} =$$

$$3) \text{ Même démarche : } x_D = 0,7014 \text{ ainsi } h_D =$$

$$4) w_{\text{turbine}} = h_D - h_C = -973,3 \text{ kJ kg}^{-1} ;$$

$$6) w_{\text{pompe}} = h_B - h_A = +248,8 \text{ kJ kg}^{-1} ;$$

$$838,7 \text{ kJ kg}^{-1} ;$$

$$1\,827,5 \text{ kJ kg}^{-1} ;$$

$$5) q_{\text{chaudière}} = h_C - h_B = +1\,713 \text{ kJ kg}^{-1} ;$$

$$7) \eta_{\text{centrale}} = \left| \frac{w_{\text{net}}}{q_{\text{in}}} \right| = \frac{-w_{\text{turbine}} - w_{\text{pompe}}}{q_{\text{chaudière}}} = 42,29 \% . \text{ Comme toutes les phases sont réversibles et que les transferts de chaleur sont isothermes, on a bien } \eta_{\text{centrale}} = \eta_{\text{moteur carnot}} = 1 - \frac{T_{\text{eau condenseur}}}{T_{\text{eau chaudière}}} \quad (7/6).$$

8.13 1)  $\dot{S}_{\text{paroi haute température}} = \dot{m} (\Delta s_{\text{combustion}} + \Delta s_{\text{eau}}) = +91,77 \text{ J/(K s)} = +91,77 \text{ W K}^{-1} ;$

2)  $\dot{S}_{\text{paroi basse température}} = +188,3 \text{ W K}^{-1}$ , et l'on voit qu'un gradient de  $10^\circ \text{C}$  est plus pénalisant à basse température qu'à haute température ;

$$3) \dot{W}_{\text{perdue}} = \dot{Q}_{\text{in}} (\eta_{\text{supérieure}} - \eta_{\text{inférieure}}) = 77,9 \text{ kW}$$

4) Pour réduire les gradients de température, il faut des matériaux avec une très grande conduction thermique (ce n'est bien sûr pas la seule qualité qui leur est demandée...).

8.14 1)  $\Delta s_{\text{compresseur}} = +1,454 \text{ kJ K}^{-1} \text{ kg}^{-1} ; \Delta s_{\text{turbine}} = +0,382 \text{ kJ K}^{-1} \text{ kg}^{-1} ;$

$$2) \Delta q_{\text{out}} = -110,2 \text{ kJ kg}^{-1} \text{ soit } +14,6 \% ;$$

$$3) \eta_{\text{installation réelle}} = 39,82 \% , \text{ soit } -9 \text{ pt.}$$