

Correction TD25

Exercice 1

1. Résumons les transformations :

(1) → (2) : compression adiabatique réversible

(2) → (3) : isobare réversible

(3) → (4) : détente adiabatique réversible

(4) → (1) : isobare réversible

Les transformations (1) → (2) et (3) → (4) sont adiabatiques réversibles et concernent un gaz parfait. On peut appliquer la loi de Laplace : $PV^\gamma = \text{cte}$ ou plutôt ici $P^{1-\gamma} T^\gamma = \text{cte}$

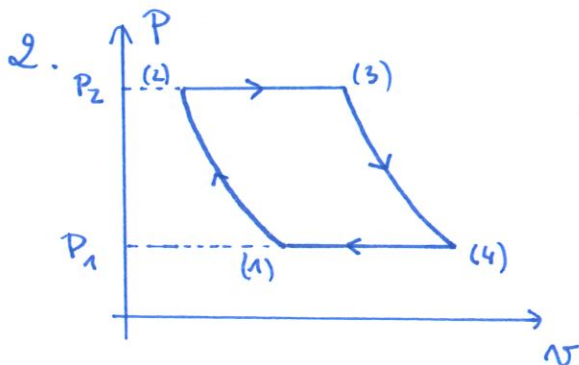
$$\text{Donc } P_1^{1-\gamma} T_1^\gamma = P_2^{1-\gamma} T_2^\gamma \quad \text{et} \quad P_3^{1-\gamma} T_3^\gamma = P_4^{1-\gamma} T_4^\gamma$$

$$\text{D'où } \underline{T_2 = T_1 \left(\frac{P_1}{P_2} \right)^{\frac{1-\gamma}{\gamma}}} \quad \text{et} \quad T_4 = T_3 \left(\frac{P_3}{P_4} \right)^{\frac{1-\gamma}{\gamma}}$$

et comme la transformation (4) → (1) est isobare : $P_1 = P_4$, donc $\underline{T_4 = T_3 \left(\frac{P_2}{P_1} \right)^{\frac{1-\gamma}{\gamma}}}$
(2) → (3) est isobare : $P_2 = P_3$

$$\underline{\text{AN: } T_2 = 300 \left(\frac{1}{6,5} \right)^{\frac{1-1,4}{1,4}} \simeq 512 \text{ K}}$$

$$\underline{T_4 = 1300 \left(\frac{6,5}{1} \right)^{\frac{1-1,4}{1,4}} \simeq 761,5 \text{ K}}$$



Rq: il est plus intéressant de représenter le cycle dans un diagramme de Clapeyron, car le "volume V" n'est pas défini ici (il s'agit d'un fluide en écoulement).

Le cycle est parcouru dans le sens horaire, c'est un cycle moteur.

3. Par définition, $\gamma = \frac{C_P}{C_V} = \frac{c_P}{c_V}$ et la relation de Mayer pour un GP donne : $c_P - c_V = \frac{R}{M}$
(ou $C_P - C_V = nR$)

$$\text{Or } W = W_{12} + W_{34} \Rightarrow W_{34} = W - W_{12}$$

Le travail fourni par le gaz dans la turbine est donc $W_t = -W_{34} = W_{12} - W$
 $\approx \underline{541 \text{ kJ}}$

La part du travail fourni au niveau de la turbine utilisée pour entraîner le compresseur est : $\frac{W_{12}}{W_t} \approx 39\%$

$$7. \text{ Détermination } \eta = \frac{-W}{Q_{23}} = \frac{+Q_{23} + Q_{41}}{Q_{23}} = 1 + \frac{Q_{41}}{Q_{23}} \stackrel{1^{\text{er}} \text{ pcp}}{=} 1 + \frac{m c_p (T_1 - T_4)}{m c_p (T_3 - T_2)}$$

$$\Rightarrow \underline{\eta = 1 - \frac{T_4 - T_1}{T_3 - T_2}}$$

$$\underline{\text{AN: } \eta = 41\%}$$

Rq: Pour être rigoureux, il s'agit du premier principe appliqué à un système en écoulement (ou premier principe industriel) qu'il faut appliquer.

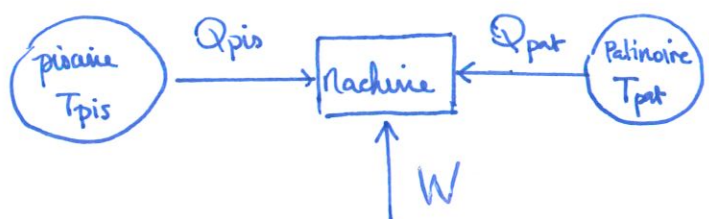
Exercice 2

$$1. \text{ Capacité de l'eau de la piscine: } \underline{C_1 = m_1 c_{\text{eau}} = 8,36 \cdot 10^9 \text{ J}}$$

$$\text{Capacité de la patinoire (liquide): } \underline{C_2 = m_2 c_{\text{eau}} = 1,05 \cdot 10^9 \text{ J}}$$

$$\text{Capacité de la patinoire (glace): } \underline{C_2' = m_2 c_{\text{glace}} = 5,2 \cdot 10^8 \text{ J}}$$

2. On fait tout d'abord un schéma de l'installation :



Ici, la température des sources (patinoire et piscine) varie au cours de la transformation. On étudie alors un cycle élémentaire (et on suppose que sur un cycle élémentaire la température des sources est constante):

Le 1^{er} pape donne: $dU = \delta Q_{pis} + \delta Q_{pat} + \delta W = 0$
 $\uparrow$ car cycle

Le 2nd pape donne: $dS = \delta S_e + \delta S_c = 0$
 $\uparrow$ car cycle

avec $\delta S_e = \frac{\delta Q_{pis}}{T_{pis}} + \frac{\delta Q_{pat}}{T_{pat}}$ et $\delta S_c = 0$
 (car réversible)

D'où $\int \delta W = -\delta Q_{pis} - \delta Q_{pat}$ (1)

$\frac{\delta Q_{pis}}{T_{pis}} + \frac{\delta Q_{pat}}{T_{pat}} = 0$ (2)

Appliquons maintenant le premier principe à la patinoire:

$dU_{pat} = C_2 dT_{pat} = -\delta Q_{pat}$

$\uparrow$ car $\delta Q_{pat} =$ transfert fourni par la patinoire

et avec la piscine, cela donne: $C_1 dT_{pis} = -\delta Q_{pis}$

D'où: $C_1 \frac{dT_{pis}}{T_{pis}} + C_2 \frac{dT_{pat}}{T_{pat}} = 0$

On intègre alors entre $t=0$ (où $T_{pis} = T_{pat} = T_i$) et un instant quelconque:

$\int_{T_i}^{T_{pis}} C_1 \frac{dT_{pis}}{T_{pis}} + \int_{T_i}^{T_{pat}} C_2 \frac{dT_{pat}}{T_{pat}} = 0$

$\Rightarrow C_1 \ln\left(\frac{T_{pis}}{T_i}\right) + C_2 \ln\left(\frac{T_{pat}}{T_i}\right) = 0$

et notamment à l'instant où $T_{pat} = T_0$ et $T_{pis} = T_3$:

$C_1 \ln\left(\frac{T_3}{T_i}\right) + C_2 \ln\left(\frac{T_0}{T_i}\right) = 0 \Rightarrow \left(\frac{T_3}{T_i}\right)^{C_1} = \left(\frac{T_i}{T_0}\right)^{C_2}$

$$\text{D'où } T_3 = T_i \left(\frac{T_i}{T_0} \right)^{\frac{C_2}{C_1}}$$

$$\text{AN: } T_3 \approx 280,9 \text{ K}$$

Pour amener T_{pis} de T_i à T_3 et T_{pat} de T_i à T_0 , la PAC a consommé un travail W_3 tel que :

$$W_3 = -Q_{\text{pis}} - Q_{\text{pat}} = C_1(T_3 - T_i) + C_2(T_0 - T_i)$$

$$\text{AN: } W_3 \approx 174.10^6 \text{ J} = 174 \text{ MJ}$$

Même si la variation de température est faible, comme la taille des systèmes est très grande (et donc leur capacité également), le travail consommé est important.

$$3. \text{ Reprenons la relation (2): } \frac{\delta Q_{\text{pis}}}{T_{\text{pis}}} + \frac{\delta Q_{\text{pat}}}{T_{\text{pat}}} = 0$$

Lors du changement d'état, $T_{\text{pat}} = \text{cte} = T_0$

$$\text{D'où } -C_1 \frac{dT_{\text{pis}}}{T_{\text{pis}}} = - \frac{\delta Q_{\text{pat}}}{T_0}$$

On intègre entre le début et la fin de la solidification de la patinoire (et T_{pis} varie de T_3 à T_4) :

$$C_1 \ln \left(\frac{T_4}{T_3} \right) = + \frac{1}{T_0} \int \delta Q_{\text{pat}} = + \frac{1}{T_0} \times \underbrace{Q_{\text{pat, sol}}}_{\substack{\uparrow \text{transfert thermique reçu de la patinoire} \\ \text{lors de la solidification.}}}$$

En appliquant le premier principe à la patinoire lors de la transformation :

$$\Delta H_{\text{pat}} = m_2 \times l_{\text{sol}} = -Q_{\text{pat, sol}}$$

$$\text{or } l_{\text{sol}} = -l_{\text{fus}}, \text{ d'où } Q_{\text{pat, sol}} = +m_2 l_{\text{fus}}$$

$$\text{et } T_4 = T_3 \exp \left[\frac{m_2 l_{\text{fus}}}{C_1 T_0} \right]$$

$$\text{AN: } T_4 \approx 291,4 \text{ K}$$

Avec la relation (1) on trouve: $W_4 = -Q_{\text{pis},\text{sol}} - Q_{\text{pet},\text{sol}}$

et comme le 1^{er} pp appliqué à la piscine donne: $\Delta H_{\text{pis}} = C_1 (T_4 - T_3) = -Q_{\text{pis},\text{sol}}$

On en déduit: $W_4 = C_1 (T_4 - T_3) - m_2 l_{\text{fus}}$

AN: $W_4 = 4030 \text{ MJ}$

4. Les résultats sont analogues à ceux trouvés à la question 2.

Par la piscine, T_{pis} varie de T_4 à T_5

Par la patinoire, T_{pat} varie de T_0 à T_2 (avec une capacité C_2' maintenant car l'eau est à l'état solide)

Alors: $\left(\frac{T_5}{T_4}\right)^{C_1} = \left(\frac{T_0}{T_2}\right)^{C_2'} \Rightarrow T_5 = T_4 \left(\frac{T_0}{T_2}\right)^{C_2'/C_1}$

AN: $T_5 = 292,1 \text{ K}$

et $W_5 = C_1 (T_5 - T_4) + C_2' (T_2 - T_0)$ AN: $W_5 = 652 \text{ MJ}$

5. On applique le premier principe à la piscine:

$\Delta H_{\text{pis}} = Q_6$ avec $\Delta H_{\text{pis}} = C_1 (T_1 - T_5)$

AN: $Q_6 = C_1 (T_1 - T_5) \approx 66000 \text{ J}$

6. L'énergie totale à fournir est $W_3 + W_4 + W_5 + Q_6$

Donc la durée totale de fonctionnement est $\Delta t = \frac{W_3 + W_4 + W_5 + Q_6}{P}$

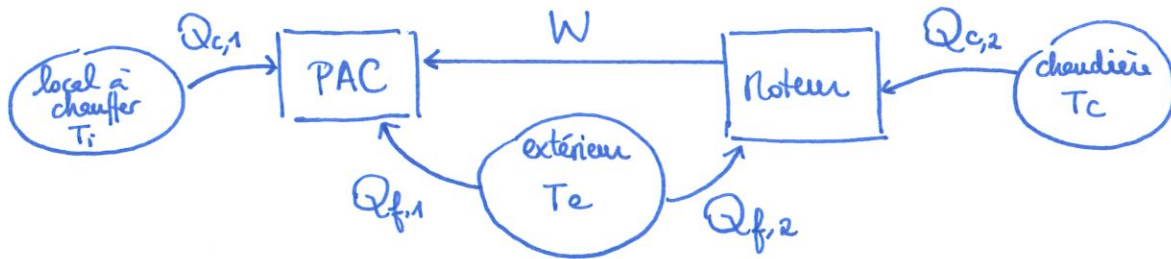
AN: $\Delta t \approx 354000 \text{ s} = 4 \text{ jours et } 2 \text{ h}$

Rq: par chauffer la piscine sans pompe à chaleur: $\Delta t' = \frac{C_1 (T_1 - T_i)}{P} = 836000 \text{ s} = 9 \text{ jours et } 16 \text{ h}$

Utiliser une pompe à chaleur est plus efficace!

Exercice 3

1.



2. Par définition, $e = \frac{\text{partie utile}}{\text{partie à dépenser}}$

Ici, le transfert utile est $-Q_{c,1}$: on souhaite chauffer le local.

Il faut pour cela apporter le transfert thermique $Q_{c,2}$ afin de mettre en marche le moteur. Donc

$$e_{\text{globale}} = \frac{-Q_{c,1}}{Q_{c,2}}$$

$$\text{Or } e_{\text{PAC}} = \frac{-Q_{c,1}}{W} \quad \text{et} \quad \eta = \frac{W}{Q_{c,2}}$$

$$\text{D'où } e_{\text{globale}} = e_{\text{PAC}} \cdot \eta = \alpha e_c \cdot \alpha \eta_c = \alpha^2 e_c \eta_c \quad \text{où } e_c = \text{efficacité de Carnot} \\ \eta_c = \text{rendement de Carnot}$$

$$\text{Or pour une pompe à chaleur, } e_c = \frac{T_i}{T_i - T_e}$$

$$\text{et pour un moteur diatherme, } \eta_c = 1 - \frac{T_e}{T_c}$$

$$\text{D'où } \underline{e_{\text{globale}} = \alpha^2 \cdot \frac{T_i (T_c - T_e)}{T_c (T_i - T_e)}}$$

3. Pour que le dispositif soit plus avantageux que simplement chauffer l'intérieur avec la chaudière, il faut $-Q_{c,1} \geq Q_{c,2} \Leftrightarrow e_{\text{globale}} \geq 1$

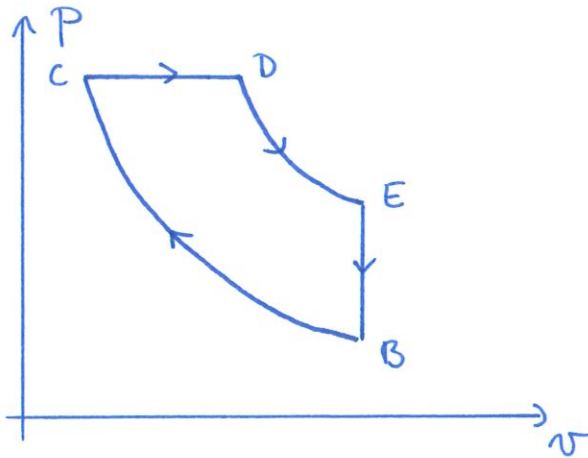
$$\Leftrightarrow \alpha^2 \geq \frac{T_c (T_i - T_e)}{T_i (T_c - T_e)}$$

$$\text{Donc } \underline{\alpha_{\min} = \sqrt{\frac{T_c (T_i - T_e)}{T_i (T_c - T_e)}}}$$

$$\underline{\text{AN: } \alpha_{\min} = \sqrt{\frac{400(20-5)}{293(400-279)}}} \approx \underline{0,41}$$

Exercice 5

1.



2. Par la transformation CD :

La transformation est isobare, le premier principe s'exprime alors :

$$\Delta H_{CD} = Q_{CD} \quad \text{avec} \quad \Delta H_{CD} = C_p (T_D - T_C) = \frac{\gamma n R}{\gamma - 1} (T_D - T_C)$$

$$\text{D'où } \underline{Q_{CD} = \frac{\gamma n R}{\gamma - 1} (T_D - T_C)}$$

Par la transformation EB :

La transformation est isochore, alors $W_{EB} = 0$ et le premier principe donne :

$$\underline{\Delta U_{EB} = Q_{EB} = \frac{nR}{\gamma - 1} (T_B - T_E)}$$

3. En appliquant le premier principe sur un cycle complet :

$$\Delta U = W + \underbrace{Q_{BC}}_{=0 \text{ adiabatique}} + Q_{CD} + \underbrace{Q_{DE}}_{=0 \text{ adiabatique}} + Q_{EB} = 0$$

↑ car cyclique

$$\text{D'où } W_f = -W = Q_{CD} + Q_{EB}$$

$$\text{et le rendement s'exprime } \eta = \frac{W_f}{Q_{CD}} = \frac{Q_{CD} + Q_{EB}}{Q_{CD}} = 1 + \frac{Q_{EB}}{Q_{CD}}$$

$$\Rightarrow \eta = 1 + \frac{\frac{nR}{\gamma - 1} (T_B - T_E)}{\frac{\gamma n R}{\gamma - 1} (T_D - T_C)} = \underline{1 - \frac{T_E - T_B}{\gamma (T_D - T_C)}}$$

4. La transformation BC est isentropique (adiabatique réversible), on applique la loi de Laplace: $PV^\gamma = \text{cte} \Leftrightarrow TV^{\gamma-1} = \text{cte}$

$$\text{Donc } T_B V_B^{\gamma-1} = T_C V_C^{\gamma-1}$$

Le même raisonnement pour la transformation DE donne: $T_D V_D^{\gamma-1} = T_E V_E^{\gamma-1}$

$$\text{ainsi } T_B = T_C \cdot \left(\frac{V_C}{V_B}\right)^{\gamma-1} = T_C \alpha^{1-\gamma}$$

$$T_E = T_D \cdot \left(\frac{V_D}{V_E}\right)^{\gamma-1} = T_D \cdot \left(\frac{V_D}{V_B}\right)^{\gamma-1} = T_D \beta^{1-\gamma}$$

↑
car $V_E = V_B$

Or de plus, $P_C = P_D$ donc $\frac{T_C}{V_C} = \frac{T_D}{V_D}$ d'après la loi des gaz parfaits

$$\Rightarrow T_D = \frac{V_D}{V_C} T_C = \frac{\alpha}{\beta} T_C$$

$$\begin{aligned} \text{Finalement } \eta &= 1 - \frac{T_E - T_B}{\gamma(T_D - T_C)} = 1 - \frac{T_D \beta^{1-\gamma} - T_C \alpha^{1-\gamma}}{\gamma(T_D - T_C)} \\ &= 1 - \frac{\frac{\alpha}{\beta} \beta^{1-\gamma} T_C - T_C \alpha^{1-\gamma}}{\gamma\left(\frac{\alpha}{\beta} T_C - T_C\right)} \end{aligned}$$

$$\Rightarrow \eta = 1 - \frac{\alpha \beta^{1-\gamma} - \beta \alpha^{1-\gamma}}{\gamma(\alpha - \beta)}$$

D'où l'expression recherchée.