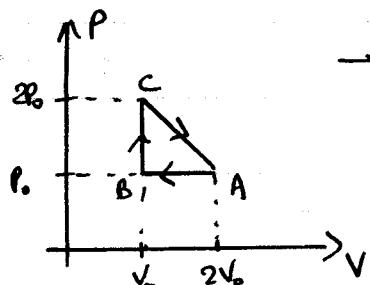


TD 24 MACHINES THERMIQUES
CORRIGÉ

EXERCICE 1 : voir cours

EXERCICE 2: Calcul de rendement (1)



→ sens horaire : cycle MOTEUR $\rightarrow \eta = \frac{-W}{Q_c}$ ← énergie à fournir sous forme de chaleur.

avec $-W = \text{tracé du cycle}$
 $= (\text{base} \times \text{hauteur})/2$
 $= (2V_0 - V_0) \times (2P_0 - P_0)/2$

$$\Rightarrow -W = \frac{P_0 V_0}{2}$$

Determination Q_c et c'est bon ! en B, on a P_0, V_0 , et T_0 .
 Température en C ? En C, on a V_0 et $\underline{2P_0}$. or $\underline{PV} = mRT$.

donc $(2P_0)(V_0) = mRT_C \Rightarrow T_C = \frac{2P_0 V_0}{mR}$ or $T_0 = \frac{P_0 V_0}{mR}$

$$\Rightarrow T_C = 2T_0 > T_B$$

Température en A ? on a $2V_0$ et P_0 donc $(P_0)(2V_0) = mRT_A$

$$\Rightarrow T_A = \frac{P_0 \times 2V_0}{mR} = 2T_0$$

On a $Q_{AB} = \Delta H = c_p \Delta T = \frac{\gamma n R}{\gamma - 1} (T_B - T_A) = \frac{\gamma n R}{\gamma - 1} (T_0 - 2T_0) < 0$

→ énergie fournie par la machine à l'ext → pas intéressant pour η .

De plus $Q_{BC} = \Delta U = Q \Delta T = \frac{mR}{\gamma - 1} (T_C - T_B) = \frac{mR}{\gamma - 1} (2T_0 - T_0) = \frac{mRT_0}{\gamma - 1}$

$$\Rightarrow Q_{BC} = \frac{P_0 V_0}{\gamma - 1} > 0$$

Enfin, $Q_{CA} = ?$ 1er ppr $\Rightarrow \Delta U_{cycle} = W_{cycle} + Q_{AB} + Q_{BC} + Q_{CA}$

Le cycle $\Rightarrow \Delta U_{cycle} = U_f - U_i = 0$

donc $Q_{CA} = -W_{cycle} - Q_{AB} - Q_{BC}$

$$= \frac{P_0 V_0}{2} + \frac{\gamma m RT_0}{\gamma - 1} - \frac{P_0 V_0}{\gamma - 1} = \frac{P_0 V_0}{2} + \frac{\gamma P_0 V_0}{\gamma - 1} - \frac{P_0 V_0}{\gamma - 1}$$

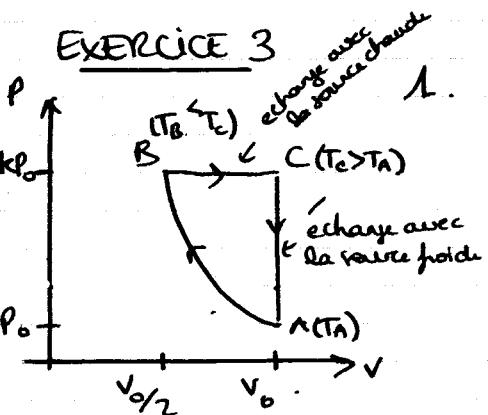
$$= P_0 V_0 \left(\frac{1}{2} + \frac{\gamma - 1}{\gamma} \right) \Rightarrow Q_{CA} = \frac{3P_0 V_0}{2} > 0$$

Donc $\eta = -\frac{W_{cycle}}{Q_{cycle}}$

$$\Rightarrow \eta = \frac{P_0 V_0 / 2}{Q_{BC} + Q_{CA}} = \frac{P_0 V_0 / 2}{\frac{P_0 V_0}{\gamma - 1} + \frac{3P_0 V_0}{2}} = \frac{1/2}{\frac{1}{\gamma - 1} + 3/2}$$

$$\Rightarrow \eta = \frac{\gamma - 1}{2 + 3(\gamma - 1)} \Rightarrow \eta = \frac{\gamma - 1}{3\gamma - 1} \quad \text{A.N. } \underline{\eta = 16,7\%}$$

EXERCICE 3



1. Sens horaire : Cycle moteur.

$$\eta = \frac{-W_{\text{cycle}}}{Q_{\text{reçu par la machine}}}$$

On a $Q_{AB} = 0$ car adiabatique (réversible).

$$Q_{BC} = \text{isobare } Q_p \Delta T = \frac{\gamma n R}{\gamma - 1} (T_C - T_B) > 0 \quad \text{donc } Q_{BC} = Q_f$$

$$\text{et } Q_{CA} = \text{isochore } Q_v \Delta T = \frac{nR}{\gamma - 1} (T_A - T_C) < 0 \quad \text{donc } Q_{CA} = Q_f$$

en effet :

$$\frac{P_0 V_0}{nR} = T_A \quad \text{et} \quad \frac{k P_0 V_0}{nR} = T_C = k T_A \quad \text{avec } k > 1 \Rightarrow T_C > T_A$$

$$\text{de plus } k P_0 \times \frac{V_0}{2} = n R T_B \Rightarrow T_B = \frac{k P_0 V_0}{nR} \times \frac{1}{2} = \frac{T_C}{2} \Rightarrow T_B < T_C$$

$$\text{enfin } -W = Q_C + Q_f \quad (\text{1er pp})$$

$$\Rightarrow \eta = \frac{-W}{Q_C} = \frac{Q_C + Q_f}{Q_C} = 1 + \frac{Q_f}{Q_C} = 1 + \frac{\frac{nR}{\gamma - 1} (T_A - T_C)}{\frac{\gamma n R}{\gamma - 1} (T_C - T_B)}$$

$$\Rightarrow \boxed{\eta = 1 + \frac{T_A - T_C}{\gamma(T_C - T_B)}}$$

2. Expressions toutes les températures en fonction de T_A .

AB → Adiabatique réversible d'en GP → Loi de Laplace applicable.

$$\Rightarrow T_A V_A^{\gamma-1} = T_B V_B^{\gamma-1} \Rightarrow T_B = \left(\frac{V_A}{V_B} \right)^{\gamma-1} T_A = \left(\frac{V_0}{V_{0/2}} \right)^{\gamma-1} T_A$$

$$\Rightarrow T_B = 2^{\gamma-1} T_A$$

$$\text{or } T_B = \frac{T_C}{2} \quad \text{donc} \quad T_C = 2 T_B = 2 \times 2^{\gamma-1} T_A = 2^\gamma T_A$$

$$\text{donc } \eta = 1 + \frac{T_A (1 - 2^\gamma)}{\gamma T_A (2^\gamma - 2^{\gamma-1})}$$

$$\star 2^\gamma - 2^{\gamma-1} = 2^\gamma \left(1 - \frac{2^{\gamma-1}}{2^\gamma} \right) = 2^\gamma \left(1 - \frac{1}{2} \right) = \frac{2^\gamma}{2} = 2^{\gamma-1}$$

$$\Rightarrow \boxed{\eta = 1 + \frac{1 - 2^\gamma}{\gamma 2^{\gamma-1}}} \quad \text{A.N. } \eta = 11\%$$

$$3. \eta' = 1 - \frac{T_f}{T_C} = 1 - \frac{T_A}{T_C} = 1 - \frac{T_A}{2^\gamma T_A} \Rightarrow \boxed{\eta' = 1 - 2^{-\gamma}}$$

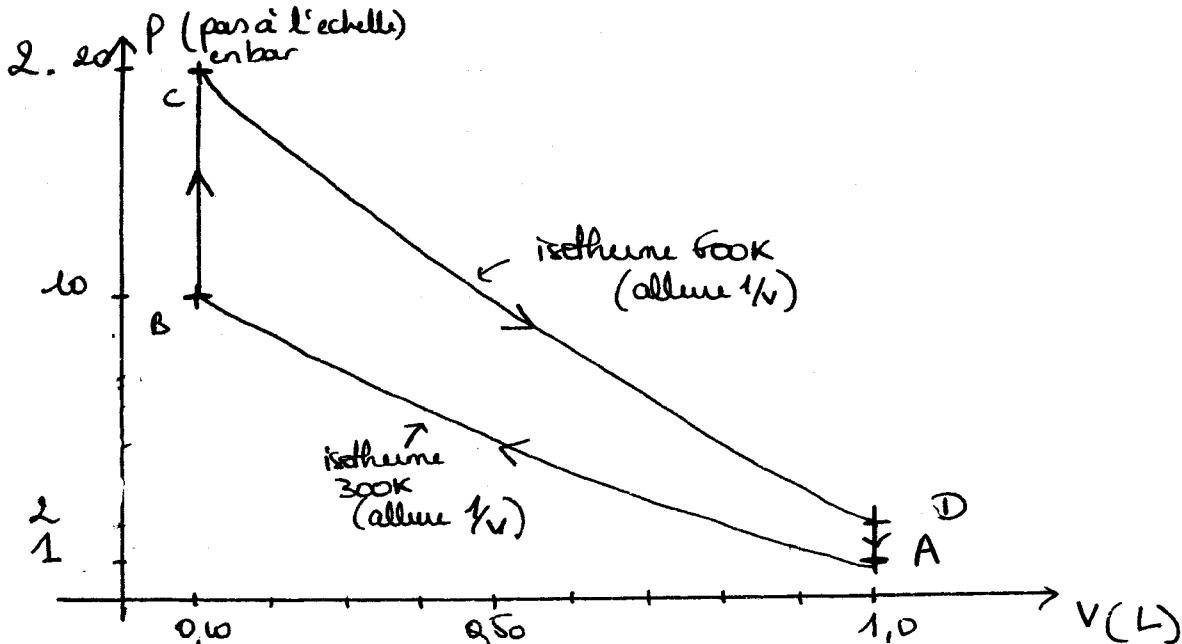
(Question un peu ambiguë, on choisit T_C et T_f les températures finales après les transferts avec les thermostats)

$$\text{A.N. } \eta' = 62\%$$

EXERCICE 4 : Moteur de Stirling

1.

	P	V	T
ETAT A	$P_1 = 1 \text{ bar}$	$V_1 = \frac{mRT_1}{P_1}$ $\Rightarrow V_1 = 1,0 \text{ L}$	$T_1 = 300 \text{ K}$
ETAT B	$P_2 = \frac{mRT_2}{V_2}$ $= \frac{mRT_1}{V_1} \times 10$ $\Rightarrow P_2 = 10P_1$ $\Rightarrow P_2 = 10 \text{ bar}$	$V_2 = \frac{V_1}{10} \Rightarrow$ $V_2 = 0,10 \text{ L}$	$T_1 = 300 \text{ K}$
ETAT C	$P_3 = \frac{mRT_2}{V_3}$ $\Rightarrow P_3 = \frac{mR \times 2T_1 \times 10}{V_1}$ $\Rightarrow P_3 = 20P_1 \text{ donc}$ $P_3 = 20 \text{ bar}$	$V_c = V_2 \text{ (isochore)}$ $V_3 = 0,10 \text{ L}$	$T_2 = 600 \text{ K}$
ETAT D	$P_4 = \frac{mRT_2}{V_4} = \frac{mRT_1}{V_1}$ $\Rightarrow P_4 = 2P_1$ $\Rightarrow P_4 = 2 \text{ bar}$	$V_4 = V_1 = 1,0 \text{ L}$	$T_2 = 600 \text{ K}$



Sens horaire \rightarrow on sait que c'est un moteur car $\dot{Q} = -8W$
 $\Rightarrow \dot{Q}_{ext} = -W > 0 \Rightarrow W < 0$.

3. Commencons par les travaux.

$$AB : \text{isotherme reversible} \Rightarrow W = \int p dV = \int -pdV_{\text{rev.}} = \int -\frac{nRT}{V} dV_{\text{rev.}}$$

$$\Rightarrow W_{\text{isotherme}} = nRT_1 \ln\left(\frac{V_B}{V_A}\right) \Rightarrow W_{AB} = 230 \text{ J} \quad (\text{avec les bons c.s. } 2,3 \text{ kJ})$$

$$BC : \text{isochore} \Rightarrow W_{BC} = 0$$

$$CD : \text{isotherme rev à } T_2 \Rightarrow W_{CD} = -nRT_2 \ln\left(\frac{V_D}{V_C}\right) = -459 \text{ J}$$

$$\Rightarrow W_{CD} = -459 \text{ J}$$

$$DA : \text{isochore} \Rightarrow W_{DA} = 0$$

$$\text{De plus, sur AB : } \Delta U_{AB} = 0 \underset{\substack{\text{isotherme} \\ \text{GP}}}{=} W_{AB} + Q_{AB} \Rightarrow Q_{AB} = -230 \text{ J}$$

$$\text{Sur BC, isochore} \Rightarrow \Delta U_{BC} = Q_{BC} \underset{\substack{\text{isochore} \\ \text{GP}}}{=} \frac{nR}{\gamma-1} (T_C - T_B)$$

$$\rightarrow Q_{BC} = \frac{nR}{\gamma-1} (T_2 - T_1) \quad \text{A.N. } Q_{BC} = +249 \text{ J.}$$

$$\text{Et , sur CD, } \Delta U_{CD} = 0 \underset{\substack{\text{isotherme} \\ \text{GP}}}{=} W_{CD} + Q_{CD} \Rightarrow Q_{CD} = +459 \text{ J}$$

$$\text{Enfin, sur DA, } \Delta U_{DA} = Q_{DA} \underset{\substack{\text{isochore} \\ \text{GP}}}{=} \frac{nR}{\gamma-1} (T_A - T_D)$$

$$\text{A.N. } Q_{DA} = -249 \text{ J}$$

$$4. W_{TOT} = W_{AB} + W_{BC} + W_{CD} + W_{DA} = W_{AB} + W_{CD} = 230 - 459 \text{ J} < 0$$

\Rightarrow on a bien un cycle MOTEUR.

5. Ce système sur un cycle produit $-W_{CYCLE}$. Sur le plan énergétique, cela coûte $Q_{BC} + Q_{CD}$.

$$\Rightarrow \eta = \frac{-W_{CYCLE}}{Q_{BC} + Q_{CD}} \quad \text{A.N. } \eta = \frac{-(230 - 459)}{249 + 459} \Rightarrow \eta = 32\%$$

$$6. \text{D'après le 2ème pp : } \Delta S_{TOT} = S_{CH} + S_{CUE}$$

$$\text{or } \Delta S_{TOT} = S_f - S_i = 0 \text{ pour un cycle.}$$

$$\text{Donc } S_{CUE_{TOT}} = -S_{CH_{TOT}}$$

Or pour chaque étape, il est précisé que la machine est en contact avec un thermostat (à l'instar des isochores).

$$\Rightarrow S_{CH_{TOT}} = \frac{Q_{AB}}{T_1} + \frac{Q_{BC}}{T_2} + \frac{Q_{CD}}{T_2} + \frac{Q_{DA}}{T_1}$$

$$\Rightarrow \text{A.N. } S_{CH_{TOT}} = -0,42 \text{ J.K}^{-1} \text{ donc } S_{CUE_{TOT}} = +0,42 \text{ J.K}^{-1}$$

Cause d'inexactitude ici → discontinuité de T lors des isochores à la frontière thermostat / machine.

EXERCICE 5 : Moteur à explosion.

$$1. \text{ Sens horaire} \rightarrow \text{moteur} \Rightarrow \eta = \frac{-W_{\text{TOT}}}{Q_c}$$

on a $Q_f = Q_{CD}$ et $Q_f = Q_{EB}$. De plus, Q_{DE} et $Q_{BC} = 0$ car "adiabatique".

$$\text{donc } \Delta u_{\text{cycle}} = u_B - u_A = 0 \underset{\text{Temps}}{=} W_{\text{TOT}} + Q_c + Q_f + 0 + 0.$$

$$\Rightarrow -W_{\text{TOT}} = Q_c + Q_f.$$

$$\Rightarrow \eta = \frac{Q_c + Q_f}{Q_c} = 1 + \frac{Q_f}{Q_c} = 1 + \frac{Q_{EB}}{Q_{CD}}.$$

$$\text{or EB } \left\{ \begin{array}{l} \text{isochore} \\ \text{GP} \end{array} \right. \Rightarrow \Delta u_{EB} \underset{\text{GP}}{=} \frac{NR}{\gamma-1} (T_B - T_E) \underset{\text{isochore}}{=} Q_{EB}$$

$$\text{et CD } \left\{ \begin{array}{l} \text{isochore} \\ \text{GP} \end{array} \right. \Rightarrow \Delta u_{CD} \underset{\text{GP}}{=} \frac{NR}{\gamma-1} (T_D - T_C) \underset{\text{isochore}}{=} Q_{CD}.$$

donc

$$\boxed{\eta = 1 + \frac{T_B - T_E}{T_D - T_C}}$$

$$2. \alpha = \frac{V_2}{V_1} \quad \text{Adiabatique + reversible + GP sur BC et DE} \\ \Rightarrow \text{Loi de Laplace applicable.}$$

$$\Rightarrow T_B V_B^{\gamma-1} = T_C V_C^{\gamma-1} \quad \text{et} \quad T_D V_D^{\gamma-1} = T_E V_E^{\gamma-1}$$

$$\text{avec } V_B = V_2 \text{ et } V_E = V_2, \quad V_C = V_1 \text{ et } V_D = V_1.$$

$$\Rightarrow T_C = T_B \left(\frac{V_2}{V_1} \right)^{\gamma-1} = \alpha^{\gamma-1} T_B$$

$$\text{et} \quad T_D = T_E \left(\frac{V_2}{V_1} \right)^{\gamma-1} = \alpha^{\gamma-1} T_E.$$

$$\text{on en déduit} \quad \eta = 1 + \frac{T_B - T_E}{\alpha^{\gamma-1} T_E - \alpha^{\gamma-1} T_B} = 1 + \frac{-(T_E - T_B)}{\alpha^{\gamma-1} (T_E - T_B)}$$

$$\Rightarrow \boxed{\eta = 1 - \alpha^{1-\gamma}}$$

EXERCICE 6 : diagramme (P,h) de l'air

1. "Simple" lecture $T_A = 20^\circ\text{C}$ $P_A = 1 \text{ bar}$

2. Pour un GP, dernière loi de Joule, $H_m = H_m(T)$ soit $H = H(T)$ pour un système fermé.
donc $T = \text{cste} \Rightarrow H = \text{cste}$

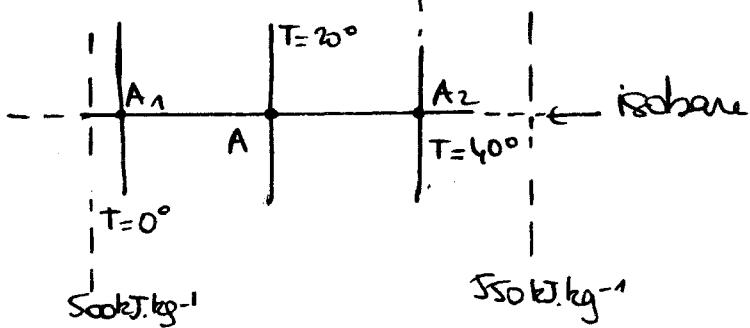
→ Les isenthalpes et les isothermes sont toutes les deux "confondues" → exactement la même allure VERTICALE.

On voit que les isothermes sont verticales seulement pour les "barres premières" → $P \approx 1 \text{ bar}$.

↳ logique car le modèle du GP est valable à "barre première".

3. on se met à première constante (sur une horizontale) et on mesure

$$C_p = \frac{\Delta h}{\Delta T} \text{ au voisinage de } A.$$



$$\Rightarrow C_p = \frac{543 - 502}{40 - 0} \quad \begin{matrix} \leftarrow \text{lecture des valeurs} \\ \text{en utilisant une règle} \\ \text{et en déterminant l'échelle} \end{matrix}$$

$$\Rightarrow C_p = 1,0 \cdot 10^3 \text{ J.K}^{-1}\text{kg}^{-1}$$

$$4. \text{ GP} \rightarrow C_p = \frac{\gamma n R}{\gamma - 1} \Rightarrow C_p = \frac{\gamma n R}{m(\gamma - 1)} = \frac{\gamma R}{M(\gamma - 1)}$$

$$\Rightarrow M c_p (\gamma - 1) = \gamma R \rightarrow \gamma (R - M c_p) = - M c_p.$$

$$\Rightarrow \boxed{\gamma = \frac{M c_p}{M c_p - R}}$$

homogène. R en $\text{J.K}^{-1}.\text{mol}^{-1}$
et M en kg.mol^{-1}
donc $M c_p$ en $\text{kg.mol}^{-1} \cdot \text{J.K}^{-1}$

$$\text{A.N. } \gamma = \frac{1,0 \cdot 10^3 \times 10^{-3}}{1,0 \cdot 10^3 \times 10^{-3} - 8,31} = 1,4.$$

ET ÇA C'EST BEAU!

en retrouvez $\gamma = \frac{7}{5} = 1,4 \rightarrow$ modèle du GP valable à T_{amb} et P_{amb} .

4. On relève P et ν pour $T = -100^\circ\text{C}$, $T = 0^\circ\text{C}$, $T = 100^\circ\text{C}$, $T = 200^\circ\text{C}$.

Pour $T = -100^\circ\text{C}$, on relève $P \approx 0,1\text{ bar}$ et $\nu = 4,0 \text{ m}^3 \cdot \text{kg}^{-1}$

$$\Rightarrow P\nu^\gamma = (0,1 \cdot 10^5) \times (4,0)^{1,4}$$
$$\Rightarrow P\nu^\gamma = 8,7 \cdot 10^4 \text{ SI}$$

Pour $T = 0^\circ\text{C}$, $P\nu^\gamma \approx (0,6 \cdot 10^5) \times (1,3)^{1,4}$

$$\Rightarrow P\nu^\gamma = 8,7 \cdot 10^4 \text{ SI}$$

Pour $T = 100^\circ$, $P\nu^\gamma = (1,8 \cdot 10^5) (0,6)^{1,4}$

$$P\nu^\gamma = 8,8 \cdot 10^4 \text{ SI}$$

Pour $T = 200^\circ$, $P\nu^\gamma = (4,2 \cdot 10^5) (0,32)^{1,4}$

$$\Rightarrow P\nu^\gamma = 8,5 \cdot 10^4 \text{ SI}$$

On estime les incertitudes à $\Delta(P\nu^\gamma) \approx 0,5 \cdot 10^4 \text{ SI}$ (Il suffit de faire varier P de 0,1 pour voir la différence énorme de $P\nu^\gamma$).

\Rightarrow on a bien $P\nu^\gamma = \text{cste}$ avec l'incertitude estimée.

\rightarrow On déduit des questions 3 et 4 que le modèle du GP est valable dans les conditions ambiantes.

N.B. Pour vérifier $P\nu^\gamma = \text{cste}$, on pouvait aussi tracer sur Excel ou Ropenxi $P = f(\nu)$ avec P en échelle log.

EXERCICE 7 : Machine à vapeur

1. Mair Annexe. AB verticale car adiabatique reversible \Rightarrow isentropique = vertical pour un liquide car $\Delta S = C \ln\left(\frac{T_2}{T_1}\right) \Leftrightarrow$ isotherme.

On a bien un cycle moteur car le cycle est parcouru dans le sens horaire.

2. Pour un fluide en mot permanent,

$$\boxed{\Delta h + \Delta e_{moteur}} = W_u + q_c \quad \begin{array}{l} \text{transfert thermique} \\ \uparrow \\ \text{travail utile} \\ \text{moteur} \\ (\text{fourni par un operateur}) \end{array}$$

3. Transfo AB adiab. $\rightarrow q_{AB} = 0$. De m $q_{DE} = 0$

de plus, on a $q_{BC} + w_{u_B} = \Delta h$ (on considère Δe et $\Delta p \ll \Delta h$)

$$\sigma w_{u_B} = 0 \Rightarrow q_{BC} = \Delta h = q_{BC} = h_c - h_b = 851 \text{ J} \quad 228$$

$$\Rightarrow q_{BC} = 623 \text{ kJ} \cdot \text{kg}^{-1}$$

\uparrow faire une échelle et ne pas faire "à la bouché"!

$$\text{de plus } q_{CD} = h_0 - h_C = \underset{2281}{-} 851$$

$$\Rightarrow q_{CD} = 1930 \text{ kJ.kg}^{-1}$$

et enfin $q_{EA} = h_A - h_E = 228 - 2140$

$$\Rightarrow q_{EA} = -1912 \text{ kJ.kg}^{-1}$$

N.B. ! Les incertitudes de lecture sont énormes!
En faisant le calcul plusieurs fois, on estime l'incertitude

$$\Delta h = 10 \text{ kJ.kg}^{-1}$$

$$\Rightarrow \Delta q = \sqrt{2} q \approx 15 \text{ kJ.kg}^{-1}$$

4. On en déduit $\frac{Q_c}{Q_f} = \frac{\sum \text{transferts thermiques}}{\sum} \geq 0$

$$\Rightarrow Q_c = m(q_{BC} + q_{CD})$$

$$\text{et } Q_f = m q_{EA}$$

$$5. \eta = \frac{-W}{Q_c} \stackrel{\text{terre}}{=} \frac{Q_c + Q_f}{Q_c} = 1 + \frac{Q_f}{Q_c}$$

donc $\eta = 1 + \frac{m q_{EA}}{m(q_{BC} + q_{CD})}$

$$= \boxed{\eta = 1 + \frac{q_{EA}}{q_{BC} + q_{CD}}} \quad \text{A.N. } \eta = 0,25 \text{ (25%)}$$

Avec une incertitude à calculer sachant que $\Delta q_{EA} = 15 \text{ kJ.kg}^{-1}$
 $\Delta(q_{BC} + q_{CD}) = \sqrt{2} \times 15 \text{ kJ.kg}^{-1}$

$$\text{et } \frac{\Delta \eta}{\eta} = \sqrt{\left(\frac{\Delta q_{EA}}{q_{EA}}\right)^2 + \left(\frac{\Delta(q_{BC} + q_{CD})}{q_{BC} + q_{CD}}\right)^2}$$

$$\Rightarrow \Delta \eta = 0,003 \rightarrow \eta = 0,250 \pm 0,003$$

$$6. \eta_{canal} = 1 - \frac{T_1}{T_C} = 1 - \frac{T_1}{T_2} \Rightarrow$$

$$\eta_{canal} = 1 - \frac{60+228,5}{200+228,5} \quad \underline{\eta_{canal} = 0,3}$$



Ici la conversion en K est INDISPENSABLE!

De plus, $Q_c = m(q_{BC} + q_{CD}) \rightarrow \text{BCD se fait à } T_2 \rightarrow T_C = T_2$
 $Q_f = m q_{EA} \rightarrow \text{EA se fait à } T_1 \rightarrow T_f = T_1$.

7. La transformation BC est irréversible : l'eau liquide est mise en contact avec le thermostat T_2 alors que celle-ci est à la température $T_1 \rightarrow$ discontinuité de T à la frontière Σ /extérieur.

EXERCICE 8 : Climatisation d'une voiture

1. Voir annexe.

2. Voir ex 1. Par un GP, les isenthalpes sont confondues avec les isothermes (droites verticales) (2^e loi de Joule).

↪ valable pour les "Barres" premières

⇒ modèle du GP valable pour $p \leq 20^\circ\text{C}$.

Il faut aussi $h \geq 400 \text{ kJ} \cdot \text{kg}^{-1}$ (domaine gaz).

3. Voir annexe. On utilise une échelle pour relever h_1 .

On lit $h_1 = 405 \pm 5 \text{ kJ} \cdot \text{kg}^{-1}$ et $s_1 \approx 1,73 \frac{\text{kJ} \cdot \text{K}^{-1} \cdot \text{kg}^{-1}}{405 \text{ kJ} \cdot \text{K}^{-1} \cdot \text{kg}^{-1}}$.

4. $P_2 = 6P_1$ A.N. $P_2 = 6 \times 3 \Rightarrow P_2 = 18 \text{ bar}$

Pour placer (2), on met l'allure de l'isentropique la plus proche.
On relève $T_2 \approx 70^\circ\text{C}$ et $h_2 \approx 440 \text{ kJ} \cdot \text{kg}^{-1}$

t car adiabatique reversible.

$$5. 1^{\text{er}} \text{ ppc } \Delta h + \underbrace{\Delta s}_{\ll \Delta h} = q + w_{\text{m,m}} \quad t=0 \text{ car adiabatique}$$

$$\Rightarrow w_{\text{m,m}} = \Delta h = h_2 - h_1$$

$$\Rightarrow w_{\text{m,m}} = 440 - 405 = 35 \text{ kJ} \cdot \text{kg}^{-1} \quad (\pm \sqrt{N} \times 5 \text{ kJ} \cdot \text{kg}^{-1})$$

$$6. \text{ On lit } h_3 = \frac{285 \text{ kJ} \cdot \text{kg}^{-1}}{\pm 5 \text{ kJ} \cdot \text{kg}^{-1}} \text{ (voir diagramme)}$$

w_m > 0 → le système (fluide) reçoit de l'énergie sous forme de travail

$$7. \Delta h = q + w_w \quad t=0 \text{ "sans travail" autre que celui des forces adiabatiques" du premier}$$

$$\Rightarrow \Delta h = 0 \rightarrow \text{isenthalpique } h_4 = h_3$$

8. Voir diagramme $\Delta h = 0 \rightarrow$ droite verticale.

On relève $T_4 = 0^\circ\text{C}$ et $x_4 = 0,45 \pm 0,05$

$$9. h_1 - h_4 = q_e \text{ soit } q_e = 405 - 285 \Rightarrow q_e = \frac{120 \text{ kJ} \cdot \text{kg}^{-1}}{(\pm \sqrt{N} \times 5 \text{ kJ} \cdot \text{kg}^{-1})}$$

$$10. e = \frac{Q_1}{W} \quad \begin{matrix} \leftarrow \text{énergie utile} \\ \sim \text{énergie intérieure} \end{matrix}$$

d'après le schéma, $Q_1 = m q_e$.

$q_e > 0 \rightarrow$ le fluide prend de l'énergie (sous forme de chaleur) à l'air de l'intérieur de la voiture en s'évaporant → l'air intérieur du véhicule est refroidi.

et $W = m w_{m,u}$ (dans le condenseur).

Donc, $e = \frac{q_e}{w_{m,m}}$ A.N. $e = \frac{120}{35} \approx 3,4 > 1$.

incertitude $\Delta e = e \sqrt{\left(\frac{\Delta q}{q_e}\right)^2 + \left(\frac{\Delta w}{w}\right)^2}$ avec $\Delta q = \Delta w = 5 N_2 \text{ kJ} \cdot \text{kg}^{-1}$

$\Rightarrow \Delta e = 0,7 \Rightarrow e = 3,4 \pm 0,7$

11. $\epsilon_{\text{canal}} = \frac{T_f}{T_c - T_f} = \frac{60 + 273,15}{60 - 0} \Rightarrow \underline{\epsilon_{\text{canal}}} = 4,55 \cdot \frac{\epsilon_{\text{canal}}}{e} \approx 1,3$

→ la machine réelle ne fonctionne pas selon un cycle reversible.

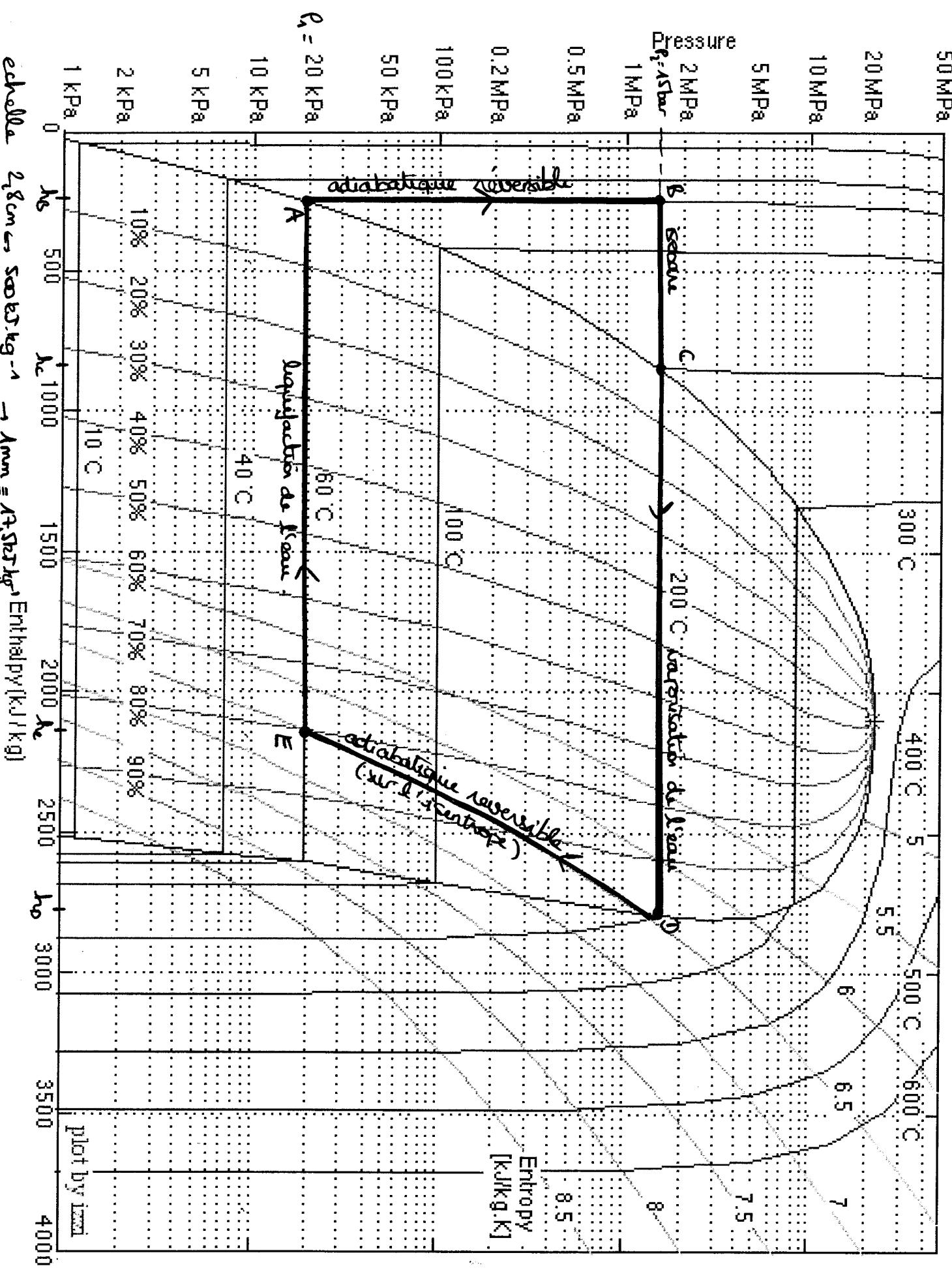
⇒ la transformation dans le détendeur est irréversible. (discontinuité de T à la frontière ext.).

12. Pendant une durée N , une masse de fluide Dm part dans l'évaporateur. L'énergie fournie à l'intérieur de la turbine est donc

$$Q_e = m q_e = Dm q_e \Delta t.$$

Donc $\underline{P_e = Dm q_e} \Rightarrow \underline{P_e = 12 \text{ kW}}$

P-h diagram for water



Annexe 4 : Etude de la climatisation d'une voiture : Diagramme (P, h) de HFC

