

1) Dans le but d'évaluer ces pertes, on arrête le chauffage, la température de l'appartement étant initialement T_1 . Au bout de $\Delta t = 2$ heures, la température n'est plus que $T_2 = 285$ K. En admettant que la quantité de chaleur perdue pendant le temps dt s'écrit : $dQ = aC(T - T_0).dt$, C désignant la capacité thermique de l'appartement, T sa température à l'instant t et a une constante, calculer a .

2) Sachant que le coefficient d'efficacité réel de la machine n'est que la fraction $x = 20\%$ de l'efficacité théorique optimale, quelle est la puissance \mathcal{P} à fournir pour maintenir une température T_1 constante dans l'appartement ? On donne $C = 10^7 \text{ J.K}^{-1}$.

Rép : $9,63 \cdot 10^{-5} \text{ s}^{-1}$; $1,66 \text{ kW}$

41. Efficacité d'un réfrigérateur, d'une pompe à chaleur.

Définir et calculer les efficacités théoriques optimales (efficacités de Carnot) :

1) d'un réfrigérateur. Application numérique : $T_{Fr} = 4^\circ\text{C}$, $T_{Ch} = 20^\circ\text{C}$.

2) d'une pompe à chaleur. Application numérique : $T_{Fr} = 10^\circ\text{C}$, $T_{Ch} = 20^\circ\text{C}$.

Rép : 17,3 ; 29,3

43. Cycle de Lenoir

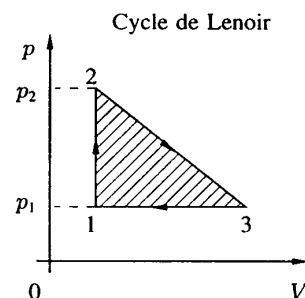
Le premier moteur à combustion interne à 2 temps a fonctionné suivant un cycle de Lenoir :

1^{er} temps : entrée du mélange air-combustible et allumage avec explosion en 1.

2^{ème} temps : entre 1 et 2, combustion fournissent de la chaleur, puis entre 2 et 3, détente adiabatique réversible et enfin échappement isobare entre 3 et 1.

Pour un tel cycle décrit par de l'air, supposé parfait et diatomique, exprimer l'efficacité η_m du cycle moteur en fonction du rapport de compression $\alpha_p = p_2/p_1$, p_2 étant la pression au point 2 et p_1 celle au point 1.

Application numérique : Calculer η_m pour $\alpha_p = 5$.



44. Source froide d'une machine thermique.

Une centrale nucléaire fournissant une puissance thermique de 1300 MW est installée au bord d'un fleuve dont la température est $T_{Fr} = 13^\circ\text{C}$, et le débit $q_v = 400 \text{ m}^3/\text{s}$. La température de la source chaude est $T_{Ch} = 300^\circ\text{C}$. En admettant que le rendement réel soit seulement la fraction $x = 60\%$ du rendement de Carnot réversible, calculer l'élévation de température du fleuve qui résulte du fonctionnement. On donne $c_p = 4185 \text{ J.K}^{-1}.\text{kg}^{-1}$.

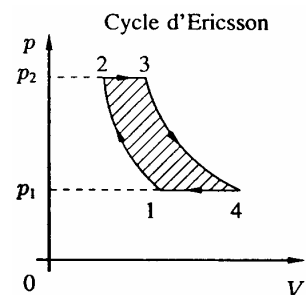
Rép : 1,8 K

45. Cycle d'Ericsson.

De l'air supposé parfait parcourt, dans le sens 1 - 2 - 3 - 4, un cycle d'Ericsson constitué de deux isothermes, de températures respectives T_1 et $T_3 > T_1$ et deux isobares de pressions respectives p_1 et $p_2 > p_1$. Ce cycle fut appliqué par J. Ericsson à des moteurs à air destinés à la propulsion navale.

1) Exprimer le travail ainsi que les quantités de chaleur reçus par le fluide au cours des quatre étapes du cycle, en fonction de T_1 , T_3 , p_1 et p_2 .

2) En déduire l'efficacité du cycle moteur en fonction de T_1 , T_3 , p_1 et p_2 .



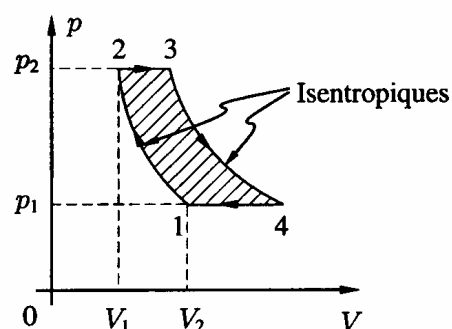
46. Turbine à gaz à cycle de Brayton

Dans une centrale thermique, de l'air, supposé parfait, décrit de façon réversible un cycle moteur de Brayton dans le sens $1 \Rightarrow 2 \Rightarrow 3 \Rightarrow 4$. Il entre dans la turbine, à la pression de 7 bar et à la température de 1 227 K, et sort à la pression de 1 bar. Un compresseur comprime l'air qu'il reçoit, à la température 288 K, de 1 à 7 bar.

1) Calculer le rendement de la machine.

2) Comparer le travail W_{ft} fourni par la turbine au milieu extérieur au travail W_f fourni par la machine au milieu extérieur.

Cycle de Brayton ou de Joule



(37) 1) Dans le cycle Diesel classique, la phase 2-3 n'existe pas

$$2) \quad \eta_m = \frac{|W|}{Q_{ch}} = 1 + \frac{Q_{fr}}{Q_{ch}} \quad Q_{fr} = Q_{s1} = \Delta U_{s1} = C_v (T_1 - T_5)$$

$$Q_{ch} = Q_{23} + Q_{34} = \Delta U_{23} + \Delta H_{34} = C_v (T_3 - T_2) + C_p (T_4 - T_3)$$

$$\eta_m = 1 + \frac{C_v (T_1 - T_5)}{C_v (T_3 - T_2) + C_p (T_4 - T_3)} \Rightarrow \boxed{\eta_m = 1 + \frac{T_1 - T_5}{T_3 - T_2 + \gamma (T_4 - T_3)}}$$

$$3) \quad T_1 = 293 \text{ K} \quad T_4 = 2173 \text{ K}$$

$$T_2 ? \quad \text{12 adiab : } p_1 V_1^\gamma = p_2 V_2^\gamma \quad p = \frac{nRT}{V}$$

$$\text{d'où } T_1 V_1^{\gamma-1} = T_2 V_2^{\gamma-1}$$

$$T_2 = T_1 (\alpha_v)^{\gamma-1}$$

$$\text{GP diato} \Rightarrow \gamma = \frac{C_p}{C_v} = \frac{7/2}{5/2} = 1,4$$

$$\text{d'où } T_2 = 293 \times 19^{0,4} = 951,413 \text{ K} \quad \boxed{T_2 = 951 \text{ K}}$$

$$T_3 ? \quad p_2 V_2 = nRT_2$$

$$p_3 V_3 = nRT_3$$

$$V_2 = V_3$$

$$\Rightarrow \frac{T_3}{T_2} = \frac{p_3}{p_2} \quad \text{cad } T_3 = T_2 \times \frac{p_3}{p_2} \quad p_3 = 65 \text{ bar}$$

$$p_1 V_1^\gamma = p_2 V_2^\gamma \Rightarrow p_2 = p_1 \left(\frac{V_1}{V_2} \right)^\gamma = p_1 (\alpha_v)^\gamma$$

$$\text{d'où } T_3 = T_2 \frac{p_3}{p_1 \alpha_v^\gamma} = 951,413 \times \frac{65}{1 \times 19^{1,4}} = 1002,368 \text{ K}$$

$$\boxed{T_3 = 1002 \text{ K}}$$

$$T_5 ? \quad p_4 V_4^\gamma = p_5 V_5^\gamma \Rightarrow p_4^{1-\gamma} T_4^\gamma = p_5^{1-\gamma} T_5^\gamma$$

$$p_5 = \frac{nRT_5}{V_5} = \frac{nRT_5}{V_1} \quad \text{d'où } p_4^{1-\gamma} T_4^\gamma = \left(\frac{nR}{V_1} \right)^{1-\gamma} T_5^{1-\gamma} T_5^\gamma$$

$$\text{cad } T_5 = \frac{p_4^{1-\gamma} T_4^\gamma V_1^{1-\gamma}}{(nR)^{1-\gamma}} \quad \text{soit avec } nR = \frac{p_1 V_1}{T_1} \text{ et } p_4 = p_3$$

$$\text{et après simplification } \boxed{T_5 = \frac{p_3^{1-\gamma} T_4^\gamma T_1^{1-\gamma}}{p_1^{1-\gamma}}} = 911,95 \text{ K} \approx 912 \text{ K}$$

$$\text{d'où } \boxed{\eta_m = 0,633723 \approx 63,4\%}$$

$$4) Q_{24} = Q_{ch} = C_v(T_3 - T_2) + C_p(T_4 - T_3)$$

$$C_v = n C_{vm} = \frac{m}{M} C_{vm}$$

$$\text{de même } C_p = \frac{m}{M} C_{pm} \quad \text{avec } C_{vm} = \frac{5}{2} \quad C_{pm} = \frac{7}{2}$$

$$\begin{aligned} Q_{24} &= \frac{m}{M} [C_{vm}(T_3 - T_2) + C_{pm}(T_4 - T_3)] \\ &= \frac{1000}{29} [2,5(1002,368 - 951,413) + 3,5(2173 - 1002,368)] \\ &= 145675,8 \text{ J} \end{aligned}$$

$$\boxed{Q_{24} \approx 145,7 \text{ kJ}}$$

$$Q_{51} = C_v(T_1 - T_5) = \frac{1000}{29} \times 2,5(293 - 911,95) = -53357,8 \text{ J}$$

$$\boxed{Q_{51} \approx -53,4 \text{ kJ}}$$

$$\Delta U = W + Q_{fr} + Q_{ch} = 0 \Rightarrow W = -Q_{24} - Q_{51} = -93318 \text{ J}$$

$$\text{d'où } \boxed{|W| = 93,3 \text{ kJ}}$$

$$(38) 1) 1^{er} \text{ ppe} \rightarrow W + Q_1 + Q_2 = 0$$

$$\text{d'où } \eta = -\frac{W}{Q_1} = \frac{Q_1 + Q_2}{Q_1} = 1 + \frac{Q_2}{Q_1}$$

$$Q_1 = Q_{BC} \text{ isochore} \rightarrow Q = \Delta U \text{ et } \Delta U = C_v \Delta T$$

$$\Rightarrow Q_1 = C_v(T_C - T_B)$$

$$\text{de même } Q_2 = Q_{DA} = C_v(T_A - T_D) = -C_v(T_D - T_A)$$

$$\text{d'où } \eta = 1 - \frac{T_D - T_A}{T_C - T_B}$$

Or la loi de Laplace sur AB et CD conduit à

$$P_A V_A^\gamma = P_B V_B^\gamma \quad \text{car } T_A V_A^{\gamma-1} = T_B V_B^{\gamma-1}$$

$$T_A V_A^{\gamma-1} = T_B \frac{V_0^{\gamma-1}}{a^{\gamma-1}}$$

$$\Rightarrow T_B = T_A a^{\gamma-1} \text{ de même } T_C = a^{\gamma-1} T_D$$

$$\text{Finalement, } \eta = 1 - \frac{T_D - T_A}{a^{\gamma-1}(T_D - T_A)}$$

$$\boxed{\eta = 1 - a^{1-\gamma}}$$

- 2) La température initiale du mélange (en A) est T_A .
 Sous l'effet de la compression adiabatique AB, il s'échauffe jusqu'à $T_B = a^{\gamma-1} T_A$
 On provoque alors l'explosion BC au cours de laquelle il reçoit $Q_1 = C_v (T_C - T_B) = C_v (T_C - a^{\gamma-1} T_A)$

Or $Q_1 = m K_m$

donc $T_C - a^{\gamma-1} T_A = \frac{m K_m}{C_v} = \frac{m K_m}{m C_v} = \frac{K_m}{C_v}$

$\Rightarrow \boxed{T_C = \frac{K_m}{C_v} + a^{\gamma-1} T_A}$ A.N. $\boxed{T_C = 4605 \text{ K}}$ (4332°C)

3) rendement : $\eta = 1 - a^{1-\gamma}$ $\boxed{\eta = 58,5 \%}$

rendement de Carnot $\eta_c = 1 - \frac{T_F}{T_{ch}} = 1 - \frac{T_A}{T_C}$

$\boxed{\eta_c = 93,5 \%}$

Rq: cycle de Carnot apparemment très avantageux mais irréalisable avec ces températures : détente isotherme à 4600 K \rightarrow $t \gg$ à celle de fusion des métaux. Dans le cycle de Beau de Rochas cette température n'est pas maintenue.

(40)

1) Pendant dt le bilan thermique s'écrit

$$C dT + a C (T - T_0) dt = 0$$

(à rapprocher de $-\frac{dQ}{dt} = \Phi \Rightarrow dQ + \Phi dt = 0$
 cf transferts thermiques)

$$\Rightarrow dT = -a (T - T_0) dt$$

$$\frac{dT}{T - T_0} = -a dt \quad \Rightarrow \quad \ln \frac{T_2 - T_0}{T_1 - T_0} = -a \Delta t$$

$$a = \frac{1}{\Delta t} \ln \frac{T_1 - T_0}{T_2 - T_0}$$

$$\text{A.N.} \quad a = 9,63 \cdot 10^{-5} \text{ s}^{-1}$$

(9,627)

2) On doit fournir une chaleur $|Q_{ch}|$ permettant de compenser les pertes. Ces pertes sont pendant Δt puisque $T = \text{cte} = T_1$:

$$a C (T_1 - T_0) \Delta t$$

on doit donc avoir $|Q_{ch}| = a C (T_1 - T_0) \Delta t$

$$|Q_{ch}| \text{ est reliée à } P \text{ par } (e_T) = \frac{|Q_{ch}|}{W} = \frac{|Q_{ch}|}{P \Delta t}$$

$$\text{Or } (e_T) = \frac{Q_{ch}}{Q_{ch} + Q_{Fr}} = \left(\frac{Q_{ch} + Q_{Fr}}{Q_{ch}} \right)^{-1} = \left(1 + \frac{Q_{Fr}}{Q_{ch}} \right)^{-1}$$

$$\text{et } (e_T)_{rev} = \left(1 - \frac{T_{Fr}}{T_{ch}} \right)^{-1} = \left(\frac{T_{ch} - T_{Fr}}{T_{ch}} \right)^{-1} = \frac{T_{ch}}{T_{ch} - T_{Fr}} = \frac{T_1}{T_1 - T_0}$$

$$\text{d'où } (e_T) = \frac{x T_1}{T_1 - T_0} = \frac{|Q_{ch}|}{P \Delta t} = \frac{a C (T_1 - T_0) \Delta t}{P \Delta t}$$

Finalement

$$P = \frac{a C (T_1 - T_0)^2}{x T_1}$$

$$\text{A.N.} \quad P = 1,66 \text{ kW}$$

Rq: cette valeur est à comparer au flux thermique

$$\Phi = \left| \frac{dQ}{dt} \right| = a C (T_1 - T_0) = 9627 \text{ W}$$

④① (voir le cours pour les justifications)

$$(e_F)_{rev} = \frac{T_{Fr}}{T_{Ch} - T_{Fr}} \quad (e_F)_{rev} = 17,31 \approx 17,3$$

$$(e_T)_{rev} = \frac{T_{Ch}}{T_{Ch} - T_{Fr}} \quad (e_T)_{rev} = 29,3$$

44) Le travail $-W$ fourni par la machine pendant Δt est $-W = P \Delta t$

L'indication de l'énoncé concernant le rendement s'écrit

$$\eta = -\frac{W}{Q_1} = x \eta_{\text{rev}} = x \left(1 - \frac{T_2}{T_1}\right) = x \frac{T_1 - T_2}{T_1}$$

d'où $Q_1 = \frac{P \Delta t T_1}{x (T_1 - T_2)}$

on obtient la chaleur $-Q_2$ cédée à la source froide par le 1^{er} ppe: $W + Q_1 + Q_2 = 0 \Rightarrow -Q_2 = W + Q_1$

d'où $-Q_2 = -P \Delta t + \frac{P \Delta t T_1}{x (T_1 - T_2)}$

$$= \frac{P \Delta t (-x (T_1 - T_2) + T_1)}{x (T_1 - T_2)}$$

$$= \frac{P \Delta t (x T_2 + (1-x) T_1)}{x (T_1 - T_2)}$$

Enfin, $-Q_2$ chauffe la source froide selon

$$-Q_2 = C_p \Delta T = \Delta m c_p \Delta T = \rho \Delta V c_p \Delta T = \rho q_v \Delta t c_p \Delta T$$

d'où $\Delta T = -\frac{Q_2}{\rho q_v \Delta t c_p} \Rightarrow \boxed{\Delta T = \frac{P (x T_2 + (1-x) T_1)}{\rho q_v c_p x (T_1 - T_2)}}$

A.N

$$\boxed{\Delta T = 1,8 \text{ K}}$$