

Machines thermiques

Niveau : 1^{er} année BCPST

Pré requis : 1^{er} et 2nd principe de la thermodynamique

Introduction

→ ~~Pas~~ Assez large BCPST pour les moteurs faire en TD.

Intro-bis.

~~Si on a~~ Quand l'hiver vient : chauffage.
En été : une limonade bien fraîche : frigo

Machines thermiques au quotidien : ms comment elles font ?

I / Machines thermiques idéale.

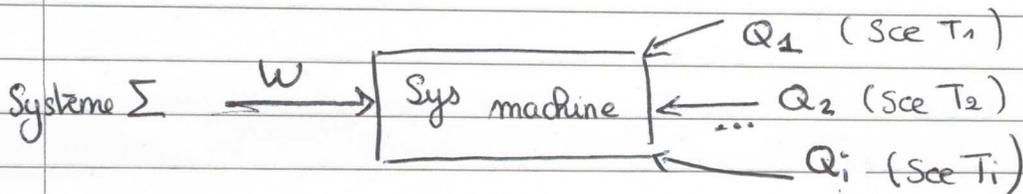
1) Définitions et bilan.

Machine thermique : tout dispositif dans lequel un sys fluide qualifié "d'agent thermique" subit une transformation cyclique, ce qui permet une conversion continue d'énergie.

Le fluide permet les échanges énergétiques entre les divers organes de la machines et le milieu ext

Moteur thermique : une machine thermique qui fournit globalement du \bar{w} au milieu ext au cours d'un cycle ($w < 0$) machine à vapeur, moteur

Récepteur thermique : une machine thermique qui reçoit globalement du \bar{w} du milieu ext au cours du cycle ($w > 0$) PAC, frigo



dc le moteur moteur est impossible
ms recepteur monothermes existe: radiateur! (electric)
transfert thermique ($Q < 0$) tout en recevant un travail
d'origine électrique ($W > 0$)

3) Machines dithermes.

cycle ditherme: machine effectue des transferts thermiques ac
une sce chaude et une froide $T_2 < T_1$.

Avec ce qu'on a vu précédemment:

$$W + Q_1 + Q_2 = 0 \quad \text{et} \quad \frac{Q_1}{T_1} + \frac{Q_2}{T_2} \leq 0$$

Diagramme de Paveau on fixe T_1 et T_2 .

$\hookrightarrow Q_1 = f(Q_2)$.

chaque machine sous la droite $Q_1 = -\frac{T_1}{T_2} Q_2$

moteur au dessus de la droite $Q_1 = -Q_2$
recepteur au dessous de " " "

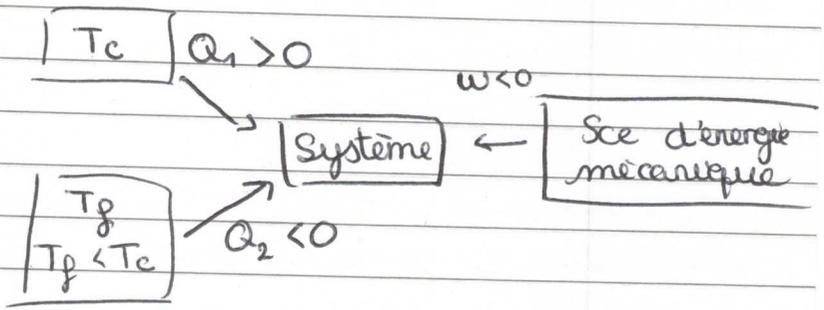
Pr un moteur = $Q_1 > 0$ (energie thermique recue de la sce chaude)
 $Q_2 < 0$ (" " en partie restitué à la sce
froide la $\neq = W$)

Pn un recepteur $Q_2 < 0$ sans intérêt -

II) Moteur de Carnot.

a) Principe de Carnot

Pn qu'un sys decrit
en cycle moteur,
il doit necessairement
echanger de l'energie
thermique ac au \ominus
2 sce à des températures



\neq en prelevant de l'energie thermique à la sce chaude, et en
restituant une partie à la sce froide.

b) Rendement

$$\eta = \frac{-W}{Q_1}$$

Le 1^{er} principe : $-W = Q_1 + Q_2$

$$\eta = 1 + \frac{Q_2}{Q_1}$$

$$\frac{Q_1}{T_1} + \frac{Q_2}{T_2} \leq 0 \quad \text{donc} \quad \frac{Q_2}{Q_1} \leq -\frac{T_2}{T_1} \quad (\text{car } Q_1 > 0)$$

$$\eta \leq 1 - \frac{T_2}{T_1}$$

Si réversible $\eta_{rev} = 1 - \frac{T_2}{T_1}$

Si irréversible $\eta_{irrev} < \eta_{rev} = 1 - \frac{T_2}{T_1}$

c) Modélisation du cycle de Carnot

2 isothermes T_1 et T_2 .

2 adiabatiques réversibles (deux isentropiques)

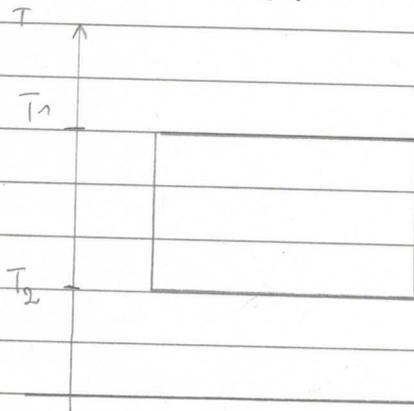
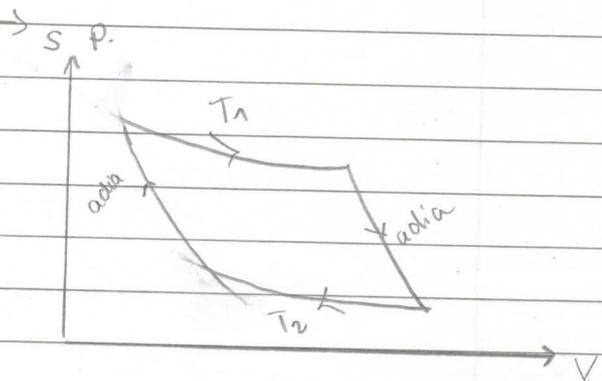


Diagramme de Papeyron

isotherme $PV = cte$
 adiabatique rev $PV^\gamma = cte$



III) Machines thermiques réelles

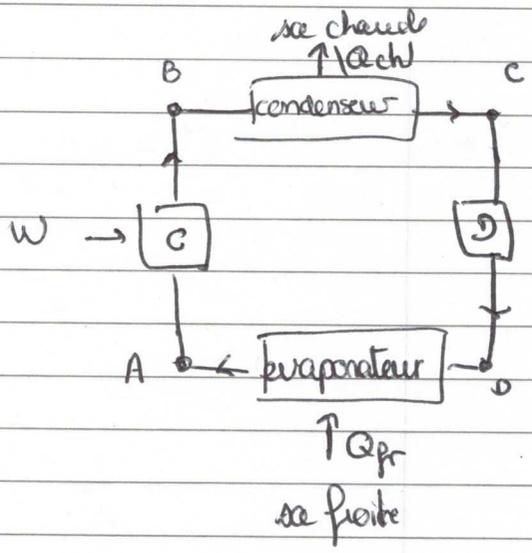
a) Machine frigorifique

1) Principe de fonctionnement

Schema Figure 26.8 p 976

Compresseur C

- reçoit du travail
- pas d'échange thermique (T fluide aug.)



Condenseur : cède de la chaleur à la source chaude

Détendeur D ne reçoit pas w ni chaleur
T ↓

Évaporateur : reçoit de la chaleur.

b) 1^{er} principe pr un fluide en écoulement

fluide en écoulement lent

- h : enthalpie massique
 - u : énergie massique
 - v : volumiq massique
 - P : pression
 - w : travail massiq
 - q : transfert ~~mas~~ thermiq massiq
- e : entrée
s : sortie

Σ fermé : contient une masse m de fluide

Écoulement permanent : l'état du fluide en un pt donné de la canalisation est le même à chaque instant. Ainsi ds Σ à l'état final, le fluide qui est à l'int de l'élément achf a exactement les mêmes prop que celui qui se trouve au même

endroit ds Σ à l'état initial.

fig 26.9 p 980.

Variat° d'énergie interne de Σ entre état ini & final
du à une masse m de fluide :

$$\Delta U = mu_s - mu_e$$

- fluide s'écoule lentement de variat° E_c négligeable devant ΔU
 $\Delta E_c \approx 0$.

Travail des forces de pression: $W = P_e (mv_e) - P_s (mv_s)$

Travail utile $W_u = mw_u$

Transfert thermique $Q = mq$

dc $\Delta U + \Delta E_c = W_{\text{pression}} + W_u + P$.

$$mu_s - mu_e = P_e (mv_e) - P_s (mv_s) + mw_u + mq$$

dc $u_s - u_e = P_e v_e - P_s v_s + w_u + q$

$$\underbrace{(u_s + P_s v_s)} - \underbrace{(u_e - P_e v_e)} = w_u + q$$

$$h_s - h_e = w_u + q$$

$\Delta h = w_u + q$

On peut l'appliquer au 4 éléments de la machine :

• Compresseur : $\Delta h_{AB} = h_B - h_A = w_{\text{comp}}$.

• Condenseur : $\Delta h_{BC} = q_{\text{ch}}$.

• détenteur : $\Delta h_{CD} = 0$

• Evaporateur : $\Delta h_{DA} = q_{\text{fr}}$

efficacité : $e_{\text{frige}} = \frac{q_F}{w_{\text{comp}}} = \frac{h_A - h_D}{h_D - h_A}$

c) diagramme de fluide

ordonnée : Pression (log p) avoir ⊕ sur le diagramme)
 abscisse : enthalpie
 (P, h)

zone équilibre liq-g vapeur.
 C. pt critique

on peut avoir ≠ info. 26.10
 ↳ isobare isenthalpique
 isotherme : m he en vapeur = cte.
 26.11
 26.12

Cas d'un frigo. $T_{ch} = 298K$ $T_f = 263K$.

26.13: $e_{\text{frigo}} = \frac{1452 - 313}{1680 - 1452} = 5,00 \pm 0,09$

$e_{\text{frigo rev}} = \frac{T_f}{T_{ch} - T_f} = 7,51$

$e_{\text{frigo}} < e_{\text{frigo rev}}$