

Examen de remplacement de Thermodynamique

Exercice 1:

Soit une machine thermique utilisant comme fluide une mole d'air assimilé à un gaz parfait diatomique. Cette machine fonctionne selon le cycle des transformations suivantes:

- ✓ Deux transformations adiabatiques 1 → 2 et 3 → 4.
- ✓ Deux transformations isobares 2 → 3 et 4 → 1.

au cours desquelles le gaz se met progressivement en équilibre de température avec la source chaude à T₃ ou avec la source froide à T₁.

- 1) Trouver une relation entre T₁ et T₂, T₃ et T₄. Calculer T₂ et T₄.
- 2) Calculer P, V pour chaque état et représenter le cycle sur le diagramme de Clapeyron (P, V).
- 3) Calculer la quantité de chaleur ainsi que la variation d'entropie au cours de l'évolution 2 → 3.
- 4) Donner l'expression du travail échangé au cours du cycle en fonction des différentes températures puis calculer sa valeur. Déduire son rendement. Comparer ce rendement à celui qu'on obtiendrait si la machine fonctionnait selon le cycle de Carnot. Expliquer la différence.

On donne: T₁= 300 K, P₁= 10⁵ Pa, T₃= 500 K et P₂= 5×10⁵ Pa, R= 8,32 J.K⁻¹.mol⁻¹.

Exercice 2:

Les trois variables thermodynamiques pression P, volume V et température T d'un système binaire sont liées par une équation d'état que l'on peut écrire sous la forme:

$$F(P, V, T) = 0$$

- 1) Établir la relation: $\left(\frac{\partial T}{\partial P}\right)_V \left(\frac{\partial P}{\partial V}\right)_T \left(\frac{\partial V}{\partial T}\right)_P = -1$.

2) On définit les coefficients thermoélastiques:

$$\alpha = \frac{1}{V} \left(\frac{\partial V}{\partial T}\right)_P, \beta = \frac{1}{P} \left(\frac{\partial P}{\partial T}\right)_V, \chi_T = -\frac{1}{V} \left(\frac{\partial V}{\partial P}\right)_T$$

- a) Nommer ces coefficients. Préciser leurs caractères intensifs ou extensifs.
- b) Montrer que $\alpha = P \beta \chi_T$.
- c) Déterminer α , β et χ_T pour:
 - ♦ Une mole de gaz parfait d'équation d'état PV= RT;
 - ♦ Un kilogramme de gaz parfait.

Exercice 3:

Le gaz du dioxyde de carbone CO₂ est l'un des principaux gaz à effet de serre et se comporte comme un gaz réel et on admet qu'il obéit à l'équation d'état:

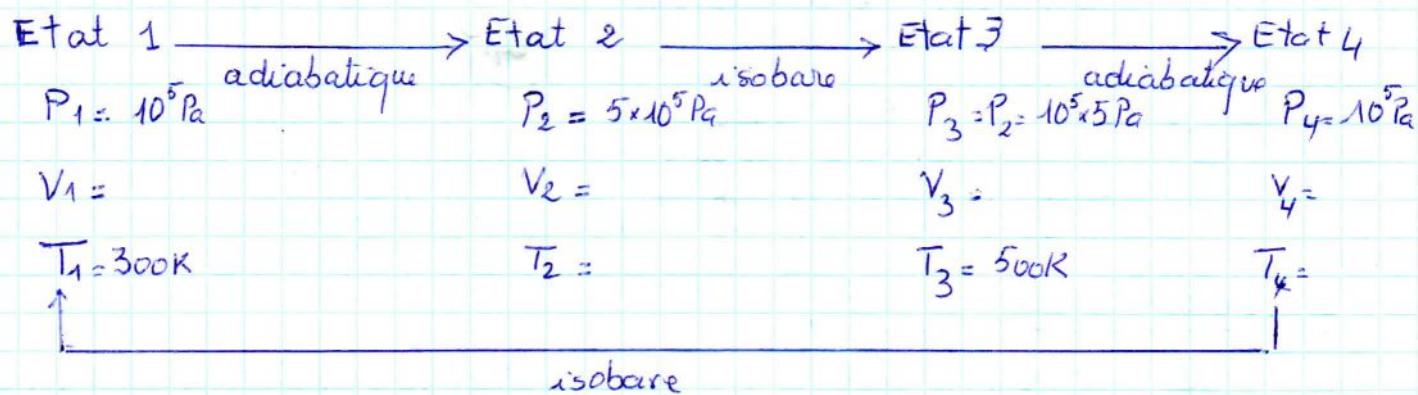
$$PV = RT + BP \text{ avec } B = 0,1046 - \frac{5,065}{RT} - \frac{6,6 \times 10^5}{T^3}$$

Le volume en litres et la pression en atmosphère.

- 1) Établir l'expression de la fugacité en fonction de la pression pour une mole d'un gaz en variation isotherme.
- 2) Déterminer l'expression de la fugacité et du coefficient de fugacité pour le CO₂.
- 3) Calculer à 120°C et sous la pression de 1, 5, 50 et 1000 atm:
 - ♦ Le coefficient de fugacité de ce gaz;
 - ♦ La fugacité de ce gaz.

Bon courage

Exercice 1: (8 points)

1. Une relation entre T_1 et T_2 , T_3 et T_4 :

- La transformation $1 \rightarrow 2$ est adiabatique : $T_2 = T_1 \left(\frac{P_2}{P_1} \right)^{\frac{1.4}{\gamma}}$
- " " $3 \rightarrow 4$ " " : $T_4 = T_3 \left(\frac{P_4}{P_3} \right)^{\frac{1.4}{\gamma}}$

(0,25)

(0,25)

Calcul de T_2 et T_4 :

$$T_2 = T_1 \left(\frac{P_2}{P_1} \right)^{\frac{1.4}{\gamma}} \quad \text{donc } \delta = ?$$

L'air utilisé est assimilé à un gaz parfait diatomique $\Rightarrow \delta = 1.4$ (0,25)

$$T_2 = 300 \left(\frac{5 \times 10^5}{10^5} \right)^{\frac{1-1.4}{1.4}} \Rightarrow T_2 = 475,1 \text{ K} \quad (0,25)$$

$$T_4 = T_3 \left(\frac{P_4}{P_3} \right)^{\frac{1.4}{\gamma}} = 500 \left(\frac{10^5}{5 \times 10^5} \right)^{\frac{1-1.4}{1.4}} \Rightarrow T_4 = 315,7 \text{ K} \quad (0,25)$$

2. Calcul de V_1 , V_2 , V_3 et V_4 :

$$\underline{\text{Etat 1: }} P_1 V_1 = n R T_1 \Rightarrow V_1 = \frac{n R T_1}{P_1} = \frac{1 \times 8,32 \times 300}{10^5} = 0,02496 \text{ m}^3$$

$$V_1 \approx 25 \text{ L} \quad (0,25)$$

$$\underline{\text{Etat 2: }} P_2 V_2 = n R T_2 \Rightarrow V_2 = \frac{n R T_2}{P_2} = \frac{1 \times 8,32 \times 475,1}{5 \times 10^5} = 0,00790 \text{ m}^3$$

$$V_2 \approx 8 \text{ L} \quad (0,25)$$

$$\underline{\text{Or bien: }} P_1 V_1^\delta = P_2 V_2^\delta \Rightarrow \left(\frac{P_1}{P_2} \right)^{\frac{1}{\delta}} V_1 = V_2 \Rightarrow V_2 = 25 \left(\frac{10^5}{5 \times 10^5} \right)^{\frac{1}{1.4}} \Rightarrow V_2 \approx 8 \text{ L}$$

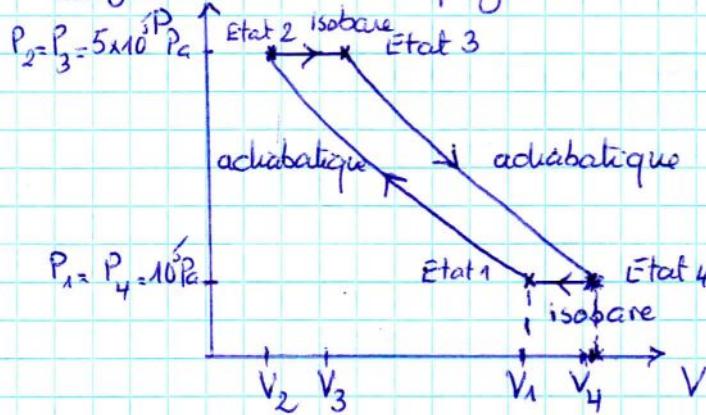
$$\underline{\text{Etat 3: }} P_3 V_3 = n R T_3 \Rightarrow V_3 = \frac{n R T_3}{P_3} = \frac{1 \times 8,32 \times 500}{5 \times 10^5} = 0,06832 \text{ m}^3$$

$$V_3 \approx 8,32 \text{ L} \quad (0,25)$$

$$\underline{\text{Etat 4: }} P_4 V_4 = n R T_4 \Rightarrow V_4 = \frac{n R T_4}{P_4} = \frac{1 \times 8,32 \times 315,7}{10^5} = 0,02626 \text{ m}^3$$

$$V_4 \approx 26,26 \text{ L} \quad (0,25)$$

Diagramme de Clapeyron



Q₁₂

3) Calcul de Q₂₃ et ΔS₂₃

Q₁₂ et Q₃₄ sont nuls car les transformations sont adiabatiques.

$$Q_{23} = n \cdot C_p (T_3 - T_2) = n \frac{8R}{8-1} (T_3 - T_2)$$

$$Q_{23} = 1 \times \frac{1,4 \times 8,32}{1,4 - 1} (500 - 475,1) \Rightarrow Q_{23} = 725,1 \text{ J}$$

$$\Delta S_{23} = n \cdot C_p \ln \frac{T_3}{T_2} = n \frac{8R}{8-1} \ln \frac{T_3}{T_2}$$

$$= 1 \times \frac{1,4 \times 8,32}{1,4 - 1} \ln \frac{500}{475,1} \Rightarrow \Delta S_{23} = 1,49 \text{ J/K}$$

4) Calcul du travail échangé au cours du cycle

$$\Delta U_{\text{cycle}} = W_{\text{cycle}} + Q_{\text{cycle}} = 0 \quad (\text{Transf. cyclique})$$

$$W_{\text{cycle}} = - (Q_{12} + Q_{23} + Q_{34} + Q_{41})$$

$$W_{\text{cycle}} = - (Q_{23} + Q_{41})$$

$$W_{\text{cycle}} = - (n C_p (T_3 - T_2) + n C_p (T_1 - T_4))$$

$$W_{\text{cycle}} = - n C_p (T_3 - T_2 + T_1 - T_4)$$

$$W_{\text{cycle}} = - n \frac{8R}{8-1} (T_3 - T_2 + T_1 - T_4)$$

$$W_{\text{cycle}} = - \frac{1,4 \times 8,32}{0,4} (500 - 475,1 + 300 - 315,7)$$

$$W_{\text{cycle}} = - 268 \text{ J}$$

$$\text{Calcul du rendement : } \rho = \frac{W_{\text{cycle}}}{Q_{\text{rescue}}} = - \frac{W_{\text{cycle}}}{Q_{23}}$$

$$\rho = \frac{268}{725,1} = 0,37 \Rightarrow \rho = 0,37$$

Si la machine fonctionnait selon le cycle de Carnot, le rendement serait :

$$\rho = 1 - \frac{T_1}{T_3} = 1 - \frac{300}{500} \Rightarrow \boxed{\rho = 0,4}$$

Le rendement de Carnot est évidemment supérieur, de relativement peu puisque les températures évoluent peu suivant les transformations isobares où il y a échange de chaleur.

Exercice 2 : (6,5 points)

Les variables P , V et T sont liées par l'équation : $F(P, V, T) = 0$

1) Etablir la relation : $\left(\frac{\partial T}{\partial P}\right)_V \left(\frac{\partial P}{\partial V}\right)_T \left(\frac{\partial V}{\partial T}\right)_P = -1$: $\boxed{F(P, V, T) = 0}$

$$dF = F'_P dP + F'_V dV + F'_T dT = 0 \quad \text{05}$$

On en déduit :

$$\text{et } dP = -\frac{1}{F'_P} (F'_V dV + F'_T dT) \quad \dots \quad (1) \quad \text{025}$$

$$\text{et } dV = -\frac{1}{F'_V} (F'_P dP + F'_T dT) \quad \dots \quad (2) \quad \text{025}$$

$$\text{et } dT = -\frac{1}{F'_T} (F'_P dP + F'_V dV) \quad \dots \quad (3) \quad \text{025}$$

d'où :

$$(1) \Rightarrow \left(\frac{\partial P}{\partial V}\right)_T = -\frac{F'_V}{F'_P} \quad \text{025}$$

$$\text{aussi } \left(\frac{\partial T}{\partial P}\right)_V = -\frac{F'_P}{F'_T} \quad \text{025}$$

$$\text{et } \left(\frac{\partial V}{\partial T}\right)_P = -\frac{F'_T}{F'_V} \quad \text{025}$$

Par conséquent : $\left(\frac{\partial T}{\partial P}\right)_V \left(\frac{\partial P}{\partial V}\right)_T \left(\frac{\partial V}{\partial T}\right)_P = \left(-\frac{F'_P}{F'_T}\right) \left(-\frac{F'_V}{F'_P}\right) \left(-\frac{F'_T}{F'_V}\right) \quad \text{025}$

Donc : $\boxed{\left(\frac{\partial T}{\partial P}\right)_V \left(\frac{\partial P}{\partial V}\right)_T \left(\frac{\partial V}{\partial T}\right)_P = -1} \quad \text{025}$

2. On définit les coefficients: $\alpha = \frac{1}{V} \left(\frac{\partial V}{\partial T} \right)_P$, $\beta = \frac{1}{P} \left(\frac{\partial P}{\partial T} \right)_V$ et $X_T = -\frac{1}{V} \left(\frac{\partial V}{\partial P} \right)_T$

a. α est le coefficient de dilatation isobare (q25)

β " " " d'augmentation de pression isochore (q25)

X_T " " " de compressibilité isotherme. (q25)

α , β et X_T sont de caractère intensif. (q5)

b. Démonstration de $\alpha = P \beta X_T$:

A partir des relations (1), (2) et (3) de la 1^{re} question, on déduit:

$$\alpha = \frac{1}{V} \left(\frac{\partial V}{\partial T} \right)_P = \frac{1}{V} \left(-\frac{F'_T}{F'_V} \right) \quad (q25)$$

$$\beta = \frac{1}{P} \left(\frac{\partial P}{\partial T} \right)_V = \frac{1}{P} \left(-\frac{F'_T}{F'_P} \right) \quad (q25)$$

$$X_T = -\frac{1}{V} \left(\frac{\partial V}{\partial P} \right)_T = \frac{1}{V} \left(\frac{F'_P}{F'_V} \right) \quad (q25)$$

Par conséquent:

$$\frac{1}{V} \left(-\frac{F'_T}{F'_V} \right) = P \left(\frac{1}{P} \frac{-F'_T}{F'_P} \right) \left(\frac{1}{V} \frac{F'_P}{F'_V} \right)$$

$$\left[-\frac{1}{V} \frac{F'_T}{F'_V} = -\frac{1}{V} \frac{F'_T}{F'_V} \right] \text{ donc } \alpha = P \beta X_T \quad (q25)$$

c. Détermination de α , β et X_T pour:

- Une mole de gaz parfait d'équation d'état: $PV = RT$

$$PV = RT \Rightarrow V = \frac{RT}{P} \quad \text{et} \quad P = \frac{RT}{V} \quad (q25)$$

$$\alpha = \frac{1}{V} \left(\frac{\partial V}{\partial T} \right)_P = \left(\frac{1}{V} \right) \left(\frac{R}{P} \right) = \left(\frac{1}{V} \right) \left(\frac{R/RT}{1} \right) = \frac{1}{T} \Rightarrow \boxed{\alpha = \frac{1}{T}} \quad (q25)$$

$$\beta = \frac{1}{P} \left(\frac{\partial P}{\partial T} \right)_V = \left(\frac{1}{P} \right) \left(\frac{R}{V} \right) = \left(\frac{1}{P} \right) \left(\frac{RP}{RT} \right) = \frac{1}{T} \Rightarrow \boxed{\beta = \frac{1}{T}} \quad (q25)$$

$$X_T = -\frac{1}{V} \left(\frac{\partial V}{\partial P} \right)_T = \frac{1}{V} \left(\frac{RT}{P^2} \right) = \frac{RT}{(PV)P} = \frac{RT}{RTP} = \frac{1}{P} \Rightarrow \boxed{X_T = \frac{1}{P}} \quad (q25)$$

- Pour un kilogramme de gaz parfait:

$\alpha = \frac{1}{T}$, $\beta = \frac{1}{T}$ et $X_T = \frac{1}{P}$ quelque soit la masse du gaz car le nombre de moles du gaz se simplifiera dans les calculs.

-/-

(q5)

$$PV = nRT \Rightarrow V = \frac{nRT}{P} \text{ et } P = \frac{nRT}{V}$$

$$\alpha = \frac{1}{V} \left(\frac{\partial V}{\partial T} \right)_P = \frac{1}{V} \left(\frac{nR}{P} \right) = \frac{1}{V} \left(\frac{nRV}{nRT} \right) = \frac{1}{T}$$

$$\beta = \frac{1}{P} \left(\frac{\partial P}{\partial T} \right)_V = \frac{1}{P} \left(\frac{nR}{V} \right) = \frac{1}{P} \left(\frac{nRP}{nRT} \right) = \frac{1}{T}$$

$$\chi_T = - \frac{1}{V} \left(\frac{\partial V}{\partial P} \right)_T = \frac{1}{V} \left(\frac{nRT}{P^2} \right) = \frac{nRT}{(PV)_P} = \frac{nRT}{nRTP} = \frac{1}{P}$$

Exercice 3 : (5,5 points)

1. Etablir l'expression de la fugacité en fonction de la pression pour une mole d'un gaz quelconque en variation isotherme:

Pour une mole en variation isotherme :

$$dg = d\mu = VdP \xrightarrow{0,25} \Delta\mu = \int VdP \Rightarrow \mu(P_1, T) - \mu(P_0, T) = \int_{P_0}^{P_1} VdP \xrightarrow{0,25}$$

$$P_0 \rightarrow 0 \text{ atm} \Rightarrow GP$$

$$\Delta g = \Delta\mu = \int_{P_0}^{P_1} \left(\frac{RT}{P} + \left(V - \frac{RT}{P} \right) \right) dP = \int_{P_0}^{P_1} \frac{RT}{P} dP + \int_{P_0}^{P_1} \left(V - \frac{RT}{P} \right) dP \xrightarrow{0,25}$$

Sachant que :

$$\Delta g = RT \ln \frac{f}{f_0} \xrightarrow{0,25} \text{pour un GR :}$$

$$RT \ln \frac{f}{f_0} = RT \ln \frac{P}{P_0} + \int_{P_0}^{P_1} \left(V - \frac{RT}{P} \right) dP \xrightarrow{0,25}$$

$$RT \ln \left(\frac{f_1/P_1}{f_0/P_0} \right) = \int_{P_0}^{P_1} \left(V - \frac{RT}{P} \right) dP \xrightarrow{0,25}$$

$$P_0 \rightarrow 0 \text{ atm} : GP \Rightarrow f_0 = P_0 \Rightarrow \frac{f_0}{P_0} = 1$$

en remplaçant P_1 par P et f_1 par f :

$$RT \ln \frac{f}{P} = \int_0^P \left(V - \frac{RT}{P} \right) dP \xrightarrow{0,25}$$

$$\ln \frac{f}{P} = \frac{1}{RT} \int_0^P \left(V - \frac{RT}{P} \right) dP \Rightarrow f = P e^{\frac{1}{RT} \int_0^P \left(V - \frac{RT}{P} \right) dP}$$

2) Détermination de l'expression de f et de Φ pour CO_2 :

$$\text{On a: } PV = RT + BP$$

$$PV - RT = BP$$

$$B = \frac{PV}{P} - \frac{RT}{P}$$

$$B = V - \frac{RT}{P} \quad (025)$$

$$\text{on a: } f = P e^{\frac{1}{RT} \int_0^P (V - \frac{RT}{P}) dP} \\ = P e^{\frac{1}{RT} \int_0^P B dP} \quad (025)$$

$$f = P e^{\frac{BP}{RT}}$$

$$\Phi = \frac{f}{P} \Rightarrow \Phi = e^{\frac{BP}{RT}} \quad (025)$$

3) Calcul de f et de Φ pour 1,5,50 et 1000 atm à 120°C.

$$\Phi = e^{\frac{BP}{RT}} \quad \text{avec} \quad B = 0,1046 - \frac{5,056}{RT} - \frac{6,6 \times 10^5}{T^3}$$

$$\text{et } R = 0,082 \text{ Pa.atm K}^{-1}.mol^{-1}$$

$$B = 0,1046 - \frac{5,056}{0,082 \cdot 393} - \frac{6,6 \times 10^5}{(393)^3}$$

$$B = -9,063 \text{ Pa} \quad (05)$$

$P(\text{atm})$	1	5	50	1000	
Φ	0,998	0,990	0,906	0,141	(1)
f	0,99	4,95	45,3	141	(1)