



## Epreuve de Physique II-B

Durée 4 h

---

### AVERTISSEMENT

Ce sujet comporte un problème de thermodynamique et un problème de chimie.

La composition doit impérativement être faite sur deux copies séparées et numérotées séparément. Chaque copie et chaque page intercalaire doit indiquer l'indication « Thermodynamique » ou « Chimie »

L'utilisation de la calculatrice est autorisée.

Chaque candidat doit disposer d'une feuille de papier millimétré.

### CHIMIE

A propos d'aluminium.

#### I - Quelques réactions de l'aluminium et de ses sels .

*Les données se trouvent en fin de texte .*

*Chaque candidat dispose d'une feuille de papier millimétré.*

##### **Expérience 1 .**

On prépare une solution  $S_1$  en dissolvant  $n_1 = 5.10^{-4}$  mole de sulfate d'aluminium  $Al_2(SO_4)_3$  dans  $V_1 = 100$  mL d'une solution très acide .

On ajoute ensuite progressivement une solution d'hydroxyde de sodium très concentrée (de façon à pouvoir négliger la variation de volume due à cette addition de soude) .

Il y a tout d'abord, alors que le pH est encore acide, apparition d'un précipité blanc laiteux ; on note  $pH_1$  .

En poursuivant l'addition de la soude, on observe l'épaississement de ce précipité puis sa dissolution progressive ; le milieu est franchement basique lorsque le précipité disparaît : on note  $pH'_1$  .

### **Expérience 2 .**

Dans un récipient, on introduit  $m_2 = 0,1$  gramme de poudre d'aluminium et  $V_2 = 12$  mL d'une solution d'acide chlorhydrique à  $c_2 = 1 \text{ mol.L}^{-1}$  puis on chauffe légèrement .

Il y a dégagement d'un gaz incolore qui se poursuit jusqu'à la disparition totale de la poudre métallique .

On vérifie que le volume de la solution limpide obtenue à la fin du dégagement gazeux est encore  $V_2$  et on mesure  $\text{pH}_2$  .

### **Expérience 3 .**

On recommence l'expérience précédente en remplaçant la solution acide par de la soude de même concentration. On observe le dégagement du même gaz incolore jusqu'à disparition de la poudre d'aluminium. Le volume de la solution limpide  $S_3$  obtenue est encore  $V_3 = V_2$  et on mesure  $\text{pH}_3$  .

### **Expérience 4 .**

A la solution  $S_3$ , on ajoute progressivement une solution concentrée d'acide chlorhydrique ...

---

Pour interpréter ces expériences, on dispose de l'allure du diagramme E-pH de l'aluminium tracé pour une concentration en aluminium dissous égale à  $10^{-2} \text{ mol.L}^{-1}$  en l'absence de phase solide .

On donne les équations des tracés, les potentiels étant exprimés en V:

- (1)  $E_1 = -1,71$
- (2)  $E_2 = -1,47 - 0,06 \text{ pH}$
- (3)  $E_3 = -1,26 - 0,08 \text{ pH}$

Le tracé (a) correspond au couple  $\text{H}_2\text{O} / \text{H}_2$  (gaz) avec  $P(\text{H}_2) = 1 \text{ bar}$  . .

1) Indiquer la correspondance entre les lettres A, B, C et D et les espèces intervenant dans le tracé :

- espèces dissoutes :  $\text{Al}^{3+}$  et  $\text{Al}(\text{OH})_4^-$  ( ion aluminate)
- espèces solides :  $\text{Al}$  et  $\text{Al}(\text{OH})_3$  (hydroxyde d'aluminium) .

2) Donner les demi équations électroniques des couples redox représentés sur ce diagramme .

3) Donner les équation - bilans des réactions :

- a) de précipitation puis de dissolution observées dans l'expérience 1 .
- b) de la poudre d'aluminium avec l'acide chlorhydrique dans l'expérience 2.
- c) de la poudre d'aluminium avec l'hydroxyde de sodium dans l'expérience 3.

4) Calculer les pH mentionnés dans les trois premières expériences .

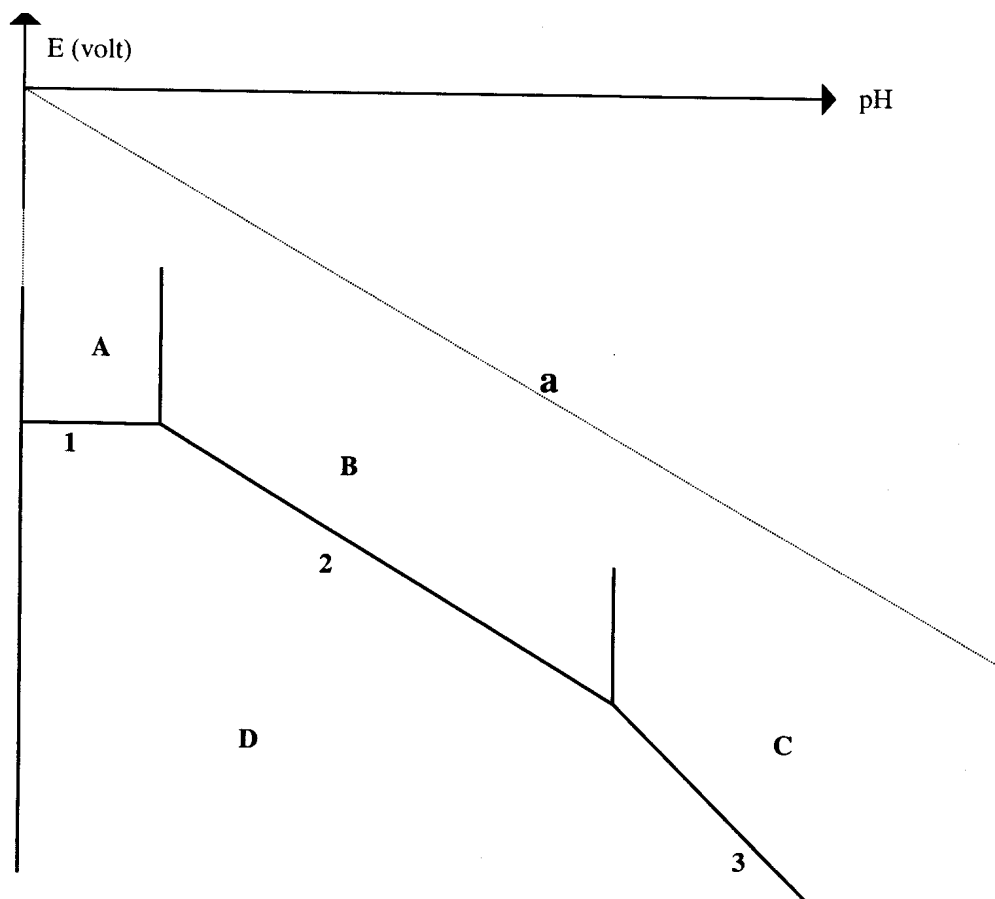
5) Qu'observe-t-on dans l'expérience 4 ?

Donner les équation - bilans des réactions successives .



Données : masses atomiques en g.mol<sup>-1</sup>      Al : 27      Mg : 24,3  
à 25°C:  $\frac{RT}{F} \cdot \ln 10 = 0,06 \text{ V}$   
couple (a)     $E_a^0 = 0,00 \text{ volt}$  .

**Diagramme E - pH de l'aluminium .**



**Fin du problème de chimie**

## Thermodynamique.

### Etude d'une installation exploitant l'énergie géothermique.

#### I) Evolution de la température dans la croûte terrestre.

La croûte terrestre est considérée comme homogène. De l'énergie y est libérée, avec une puissance volumique  $m$ , supposée uniforme. On utilisera un modèle unidimensionnel : la température  $T$  du sous - sol ne dépend que de la variable  $z$ . La surface libre du sol est le plan horizontal  $z = 0$  et la croûte terrestre correspond à des valeurs de  $z$  négatives .

Données du problème :

Conductivité thermique du sous - sol:  $\lambda = 2,6. \text{ W.m}^{-1}.\text{K}^{-1}$

Capacité thermique volumique du sous-sol :  $c = 2,5.10^6 \text{ J.m}^{-3} . \text{K}^{-1}$

Puissance volumique libérée au sein de la croûte terrestre:  $m = 5.10^{-6} \text{ W .m}^{-3}$

Flux thermique surfacique à la surface (en  $z = 0$ ) :  $j_0 = 100 \text{ mW.m}^{-2}$

Température du sol à la surface (en  $z = 0$ ) :  $T_0 = 285 \text{ K}$ .

- 1) Etablir, en régime permanent, l'équation différentielle vérifiée par  $T(z)$ .
- 2) En déduire  $T(z)$ .
- 3) A quelle profondeur faut-il forer pour rencontrer une température égale à  $200^\circ\text{C}$  ?
- 4) Calculer la puissance thermique produite dans un volume de roche égal à  $1 \text{ km}^3$ . Proposer une origine pour ce phénomène .
- 5) Calculer la puissance thermique à travers une surface de  $1 \text{ km}^2$  découpée sur le plan  $z = -5000 \text{ m}$ .

#### II ) Etude d'un module expérimental.

L'exploitation envisagée consiste à forer au moins deux puits voisins. L'un des puits sert à extraire une saumure (liquide) chaude, l'autre à la réinjecter, plus froide, dans le sous-sol après qu'elle ait fourni de l'énergie dans l'usine d'exploitation. Les deux puits sont en communication souterraine par un réseau de fractures naturelles ou artificielles. La saumure froide réinjectée pourra donc se réchauffer à nouveau au contact des roches profondes.

On considère un module expérimental où la saumure est extraite à la température  $T_{c1} = 200^\circ\text{C}$  et réinjectée à  $T_{c2} = 65^\circ\text{C}$ . Le débit massique de la saumure  $q_{ms}$  est égal à  $42,5 \text{ kg.s}^{-1}$ . La capacité thermique massique de la saumure est  $C_{ps} = 4,2 \text{ kJ.kg}^{-1}.\text{K}^{-1}$ .

- 1) Calculer la puissance thermique extraite, littéralement et numériquement.
- 2) Etablir l'expression du rendement  $r$  d'une machine motrice ditherme réversible (cycle de Carnot).
- 3) La saumure chaude sert de source chaude, dont la température varie de  $T_{c1}$  à  $T_{c2}$ , pour un moteur thermique dont la source froide est à la température constante  $T_F = 7^\circ\text{C}$ .

Calculer littéralement et numériquement la puissance mécanique maximale récupérable avec cette installation et le rendement global  $\rho$  de l'opération.

4) des considérations cinétiques conduisent à admettre une expression plus réaliste du rendement d'une machine motrice ditherme:  $r = 1 - \sqrt{\frac{T_F}{T_C}}$ . Calculer littéralement et numériquement une nouvelle estimation de la puissance mécanique récupérable et du rendement de l'installation.

**III)** Les deux puits ont une profondeur égale à 5000 m. Ils sont complètement remplis de saumure.

**1)** En négligeant les variations de la pesanteur avec  $z$ , calculer la pression de la saumure au fond du puits. La masse volumique de la saumure est égale à  $1060 \text{ kg} \cdot \text{m}^{-3}$ . On prendra  $g = 9,8 \text{ m} \cdot \text{s}^{-2}$  et une pression  $P_0 = 10^5 \text{ Pa}$  pour  $z = 0$ .

2) La saumure chaude prélevée à la profondeur de 5000 m reste à température constante durant toute la remontée dans le puits d'extraction. On rappelle la relation empirique de Duperray concernant la pression de vapeur saturante de l'eau :

$P_s = P_0 \left( \frac{t}{100} \right)^4$ , avec la température  $t$  exprimée en  $^{\circ}\text{C}$  et  $P_0 = 10^5 \text{ Pa}$ . On admet que la saumure possède ici les mêmes propriétés que l'eau. Des phénomènes gênants risquent de se produire dans le puits. Quelle est leur nature et à quelle profondeur peuvent-ils se produire ?

3) Montrer qu'une pression du fluide supérieure à 15 bars en tête de puits, c'est à dire pour  $z = 0$ , suffit à éviter les difficultés évoquées dans la question précédente.

**IV)** Echangeur à contre-courant.

L'échangeur, supposé parfaitement calorifugé, est siège d'un transfert thermique entre deux liquides circulant à contre-courant :

- la saumure, de débit massique  $q_{ms} = 42,5 \text{ kg} \cdot \text{s}^{-1}$ , de capacité thermique massique  $c_{ps} = 4,2 \text{ kJ} \cdot \text{kg}^{-1} \cdot \text{K}^{-1}$  dont la température est  $T_{c1}$  à l'entrée et  $T_{c2}$  à la sortie de l'échangeur.
- un fluide  $f$ , de débit massique  $q_{mf}$ , de capacité thermique massique à pression constante  $c_{pf} = 2,0 \text{ kJ} \cdot \text{kg}^{-1} \cdot \text{K}^{-1}$ , qui entre dans l'échangeur à la température  $T_{f1}$  et en ressort à la température  $T_{f2}$  (voir les figures 1 et 2).

L'échangeur est modélisé par deux conduites de sections rectangulaires, séparées par une plaque métallique de longueur  $L = 2\text{m}$ , de largeur  $a$  et d'épaisseur  $e = 0,5 \text{ mm}$ . La conductivité thermique du métal constituant la plaque est  $\lambda_p = 45 \text{ W} \cdot \text{m}^{-1} \cdot \text{K}^{-1}$ . L'ensemble est parfaitement calorifugé.

Sur les figures 1 et 2, la plaque métallique est hachurée.

L'échangeur est repéré par un axe  $Ox$ , parallèle aux écoulements et un axe  $Oz$  perpendiculaire à  $Ox$  : voir la figure 2. Le plan  $xOy$  est plan de symétrie de la plaque.

On se propose de déterminer, en régime stationnaire, les températures respectives  $T_c(x)$  et  $T_f(x)$  des fluides traversant l'échangeur. Les variations d'énergie cinétique et d'énergie potentielle de pesanteur des fluides sont négligées.

1 ) On considère une tranche d'échangeur comprise entre les abscisses  $x$  et  $x + dx$ . En n'envisageant que le phénomène de conduction thermique dans la portion de plaque métallique de longueur  $dx$ , exprimer la puissance thermique élémentaire transférée de la saumure au fluide  $f$ , en fonction de  $I_p$ ,  $a$ ,  $e$ ,  $T_c(x)$  et  $T_f(x)$  et  $dx$ , en précisant les sens d'orientation et les signes. Chaque face de la plaque est à la température du fluide avec lequel elle est en contact.

2 ) Ecrire le bilan thermique de la saumure entre les abscisses  $x + dx$  et  $x$ .

3 ) Ecrire le bilan thermique du fluide  $f$  entre les abscisses  $x$  et  $x + dx$ .

4 ) En déduire une relation simple entre  $\frac{dT_c(x)}{dx}$  et  $\frac{dT_f(x)}{dx}$  puis  $T_f(x)$  en fonction de  $T_c(x)$ .

5 ) En déduire l'équation différentielle vérifiée par  $T_c(x)$ .

6 ) Intégrer cette équation différentielle dans le cas où  $q_{mf} = 89,3 \text{ kg.s}^{-1}$  et  $q_{ms} = 42,5 \text{ kg.s}^{-1}$ .

7 ) Calculer alors la valeur de  $a$  si  $T_{f1} = 60^\circ\text{C}$ .

8 ) Si la valeur de  $a$  vous paraît excessive, comment procéder pour rendre l'échangeur moins encombrant

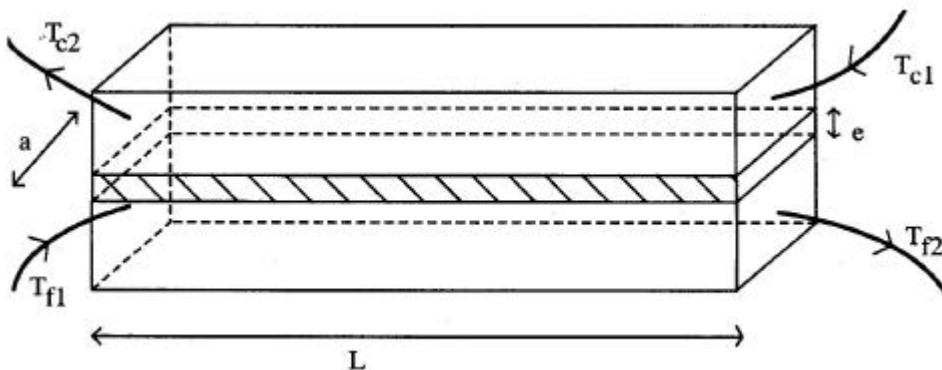


Figure 1

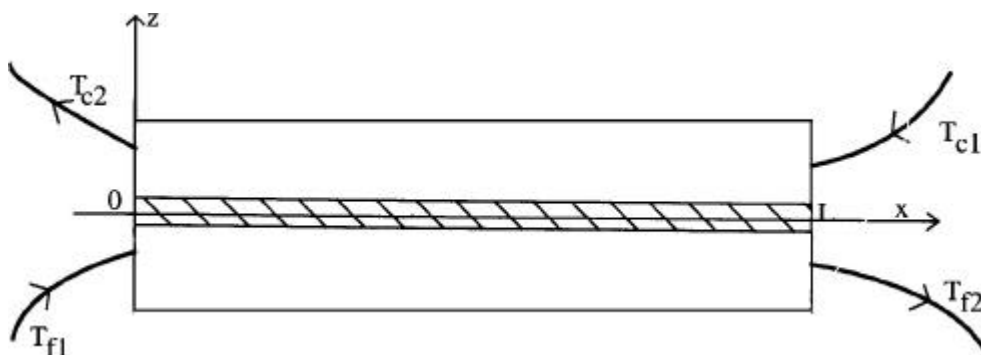


Figure 2

**Fin du problème de thermodynamique**