

TD 29 : Exercice 1

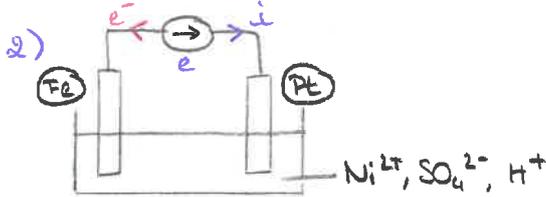
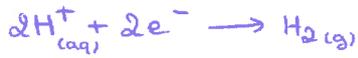
Groupe 3

1) Réactions possibles à l'anode (oxydation)



s'identifie explicitement dès le départ les réactions et les couples ox/red

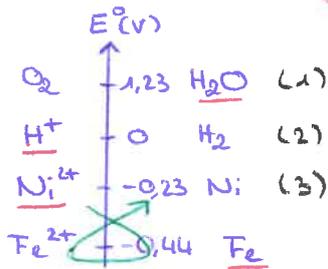
Réactions possibles à la cathode (réduction)



électrode de fer : cathode

électrode de platine : anode

3)



à faire dès le départ

$$E_{1eq} = E_1^{\circ} - 0,06 \text{ pH} = 1,23 - 0,06 \times 5 = 0,93 \text{ V}$$

$$E_{2eq} = E_2^{\circ} - 0,06 \text{ pH} = 0 - 0,06 \times 5 = -0,30 \text{ V}$$

$$E_{3eq} = E_3^{\circ} + \frac{0,06}{2} \log(1) = -0,23 \text{ V}$$

Du point de vue purement thermodynamique :

$$U_{min} = 0,93 - (-0,23) = 1,16 \text{ V}$$

$$U_{min} = E_{1eq} - E_{3eq}$$

4) On a maintenant $\eta_{a} = 0,6 \text{ V}$ et $\eta_{c} = -0,1 \text{ V}$ et $U_r = 0,15 \text{ V}$

La surtension U_r correspond à une chute de potentiel due à la résistance (du système).

de la cellule d'électrolyse

Donc la tension délivrée par le générateur est égale à

$$U = (E_{1eq} + \eta_a) - (E_{3eq} + \eta_c) + U_r$$

$$= (0,93 + 0,6) - (-0,23 - 0,1) + 0,15 = 2,01 \text{ V}$$

B

5) $\eta = 100\% = 1$ donc $m_{théo} = m_{exp}$.

	$\text{Ni}^{2+} + 2e^- \rightarrow \text{Ni}$	
EI	m_0	
t	$m_0 - z$	$z(t)$

$$m_{Ni} = z(t) \times M_{Ni}$$

$$\text{or } z(t) = \frac{it}{2F}$$

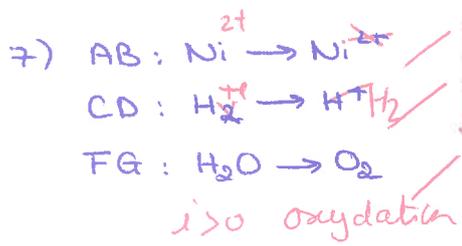
$$\Rightarrow m_{Ni} = \frac{it}{2F} \times M_{Ni}$$

$$\text{AN: } m_{Ni} = \frac{1,8 \times 58,7 \times 10^{-3} \times 3600}{2 \times 96500} = 1,97 \text{ g}$$

B

6) $m_{mes} = 1,75 \text{ g} < 1,97 \text{ g}$

La raison de cette différence est due à certains ions qui sont consommés pour produire du dihydrogène.



$i > 0$ oxydation

$i < 0$
 \rightarrow réduction

Il faut diminuer la tension pour
réduire la réaction d'oxydation de ~~de réduction.~~

(l'eau qui consomme des électrons
afin d'améliorer le rendement
faradique.

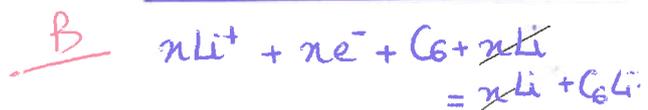
non, celle-ci existe forcément
car il y a réduction de Ni^{2+} en Ni .

1. L'électrode négative

a) La demi équation de réduction des ions Li^+ est: $\text{Li}^+ + 1e^- = \text{Li}$
 La réaction d'insertion des atomes de lithium dans le graphi



La demi équation bilan traduisant ces phénomènes pendant la charge est $n \text{Li}^+ + \text{C}_6 + n e^- = \text{C}_6\text{Li}_n$ car $(\text{Li}^+ + 1e^- = \text{Li(s)}) \times$



b) On sait que $n \in [0; 1]$

Donc $n_{\text{max}} = 1$. Donc pour n_{max} : $\text{Li}^+ + \text{C}_6 + e^- = \text{C}_6\text{Li}$

Donc $N_{\text{max}} = N_{\text{Li}} = \frac{N_c}{6}$ OR $N_c = \frac{dP}{M_c}$

Donc $N_{\text{max}} = \frac{dP}{6 M_c} = \frac{6,02 \times 10^{23}}{6 \times 12} = 8,4 \times 10^{21} \text{ g}^{-1}$
 (atome de $\text{Li} \cdot \text{g}^{-1}$)

La charge électrique maximale q_{max} que peut délivrer l'électrode de graphite lithié par gramme de graphite est

$q_{\text{max}} = N_{\text{max}} \times |q_e| = 8,4 \times 10^{21} \times 1,602 \times 10^{-19} = 1,345 \times 10^3 \text{ C} \cdot \text{g}^{-1}$

On sait que $1 \text{ mA} \cdot \text{h} = 3,6 \text{ C}$. Donc $q_{\text{max}} = \frac{q_{\text{max}}}{3,6} = \frac{1,345 \times 10^3}{3,6}$

$q_{\text{max}} = 3,74 \times 10^2 \text{ mA} \cdot \text{h} \cdot \text{g}^{-1}$ B

2. L'électrode positive

pour CoO_2 :

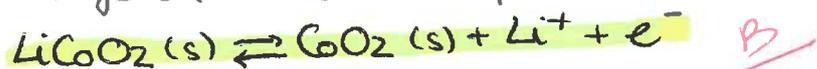
$n_{\text{O}}(\text{Co}) + 2 n_{\text{O}}(\text{O}) = 0 \Rightarrow n_{\text{O}}(\text{Co}) = -2 \quad n_{\text{O}}(\text{O}) = -2 \times -\text{II} = +\text{IV}$ ✓

pour LiCoO_2 :

$n_{\text{O}}(\text{Co}) + n_{\text{O}}(\text{Li}) + 2 n_{\text{O}}(\text{O}) = 0 \Rightarrow n_{\text{O}}(\text{Co}) = -2 n_{\text{O}}(\text{O}) - n_{\text{O}}(\text{Li})$
 $= -2 \times -\text{II} - \text{I} = +\text{III}$ ✓

L'oxydant est CoO_2 car il a le plus grand nombre d'oxydation. Le reducteur est donc LiCoO_2 . ✓

La demi équation qui se produit à cette électrode lors de la charge en tenant compte de l'insertion des ions lithium est



3. L'équation du fonctionnement de l'accumulateur lors de la charge est $C_6 + nLiCoO_2(s) \rightarrow nCoO_2 + C_6Lin$



Pour la décharge, l'équation est la même dans le sens inverse B

4. L'énergie nécessaire au fonctionnement est $E = P \times \Delta t$
 $= 328 \times 10^3 \times 45 \times 60$
 $= 8,9 \times 10^8 \text{ J}$ ✓

On sait que $1 \text{ W.h} = 3600 \text{ J}$ donc $E = \frac{E}{3600} = 2,5 \times 10^5 \text{ W.h}$ ✓

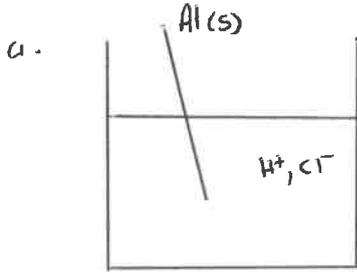
L'énergie massique est:

$$E_m = \frac{E}{m_{\text{batterie}}} = \frac{8,9 \times 10^8}{1500} = 5,9 \times 10^5 \text{ J.kg}^{-1}$$
$$= \frac{2,5 \times 10^5}{1500} = 167 \text{ W.h.kg}^{-1}$$
 ✓

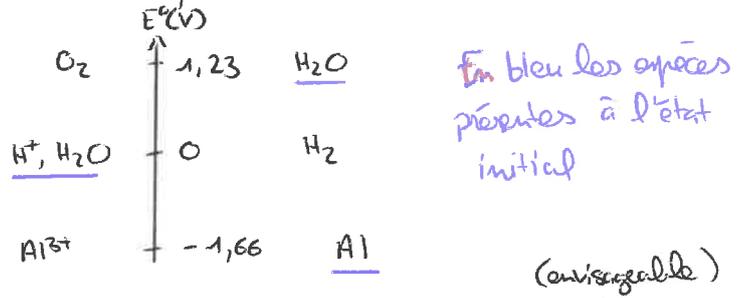
La puissance massique à fournir est

$$P_m = \frac{P}{m_{\text{batterie}}} = \frac{328 \times 10^3}{1500} = 219 \text{ W.kg}^{-1}$$
 ✓

Pour lecture graphique de $P_m = 219 \text{ W.kg}^{-1}$ et $E_m = 167 \text{ Wh.kg}^{-1}$, la technologie d'accumulateur qui répond au cahier des charges est Li-ion de haute énergie. TB



faisons une échelle potentiels standards :



On voit, grâce à la règle du gamma que la réaction spontanée est la suivante :

$$\begin{cases} 2H^+ + 2e^- \rightarrow H_2 \\ Al \rightarrow Al^{3+} + 3e^- \end{cases}$$

ce qui donne : $2Al + 6H^+ \rightarrow 3H_2 + 2Al^{3+}$

b. On observe dans ce cas que l'intensité de corrosion est quasi-nulle, ce qui explique que la réduction de l'eau ne se produit pas, on a un blocage cinétique.
Considérons la demi-équation de réduction de l'eau : $2H^+ + 2e^- \rightarrow H_2$

On a soit que $\eta_c = E_{dévorage} - E_{eq}$.

Ici $E_{dévorage} \approx -1,7V$ et $E_{eq} = -0,06 pH$

La concentration en acide n'étant pas indiquée, on prend $pH=7$ et donc,

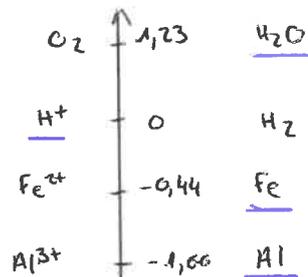
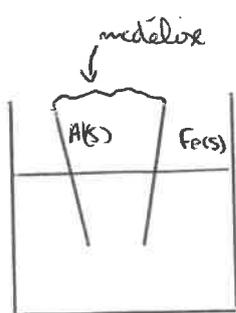
$$\eta_c = -1,7 + 0,42 = -1,28 V$$

0,06 -1,63 V

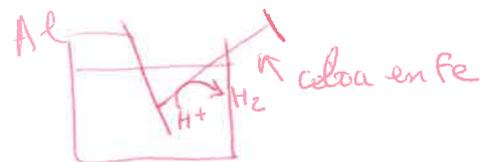
\hookrightarrow c'est une solution acide donc $pH < 7$
 \hookrightarrow fait $pH=1$ serait plus adéquat

Le couple est donc lent sur l'électrode d'aluminium

c. Considérons le schéma suivant :

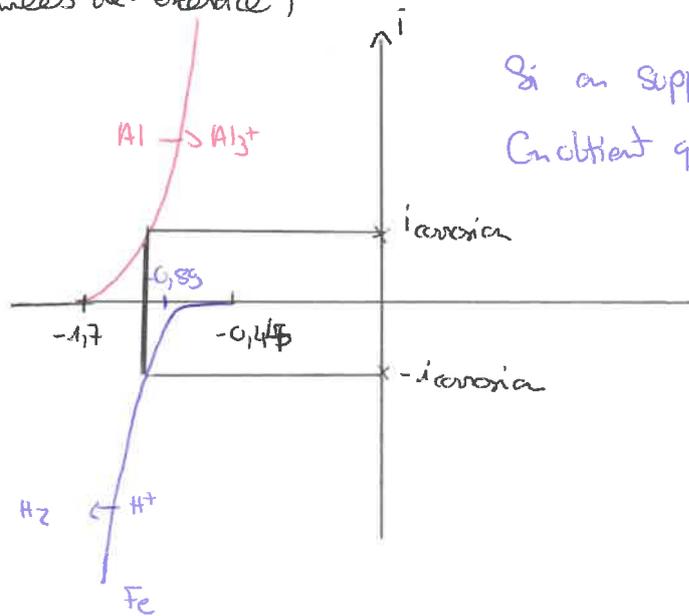


Ici encore, la réaction spontanée est $2Al + 6H^+ \rightarrow 3H_2 + 2Al^{3+}$



On, on observe en plus un dégagement de H_2 sur la clo, c'est donc la cathode car il s'y produit la réaction de réduction de l'eau.

Contrairement à tout à l'heure, le diagramme $i=f(E)$ sera le suivant:
(D'après les données de l'exercice)



Si on suppose que $E_{eq}(Fe^{2+}/Fe) \approx E^0_{(Fe^{2+}/Fe)}$
On obtient que $E_{déviation} = \eta_c + E^0 = -0.89 V$

On observe que, comme sur le fer, $\eta_c(H_2)$ est inférieure (très) à celui sur l'aluminium, le courant de corrosion n'est pas négligeable, on observe donc un dégagement de $H_2(g)$. TB

d.

En raisonnant exactement de la même manière ~~on~~ voit que $|\eta_c(H_2)|$ sur Pt est inférieure à $|\eta_c(H_2)|$ sur Fe (et a fortiori sur η_c l'aluminium).

De ce fait, le courant de corrosion sera encore plus fort; accélérant la cinétique de la corrosion, on observera donc un dégagement plus important.

TB

T Bon travail.

Exercice IV : Les armatures en fer et leur corrosion

1.) Notons $x = m.o. (Fe)$.

On prend $m.o. (O) = -II$ et $m.o. (H) = +I$.

espèce	Fe(s)	Fe ²⁺ _(aq)	Fe ³⁺ _(aq)	HFeO ₂ ⁻ _(aq)	FeOOH(s)	Fe(OH) ₂ (s)
x	0	+II	+III	+II	+III	+II

Car : $x + 2m.o.(O) = -1 \Leftrightarrow x = +2$ (pour HFeO₂⁻_(aq))

$x + 2m.o.(O) + m.o.(H) = 0 \Leftrightarrow x = +3$ (pour FeOOH(s))

$x + 2(m.o.(O) + m.o.(H)) = 0 \Leftrightarrow x = +2$ (pour Fe(OH)₂(s))

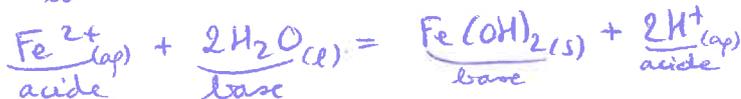
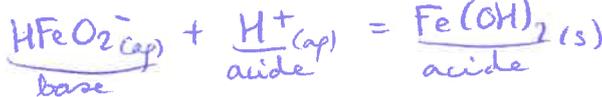
Pour placer ces espèces dans le diagramme E-pH, on écrit les réactions acido-basiques reliant les espèces où le fer Fe est au même nombre d'oxydation.



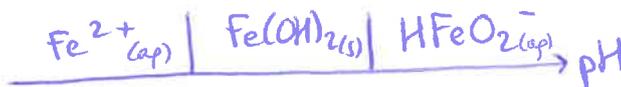
d'où



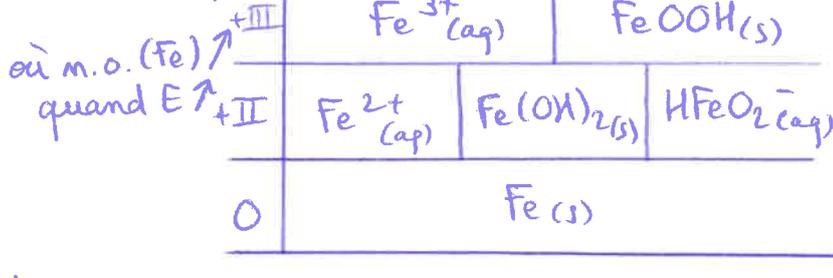
D'autre part :



d'où



Enfin ;

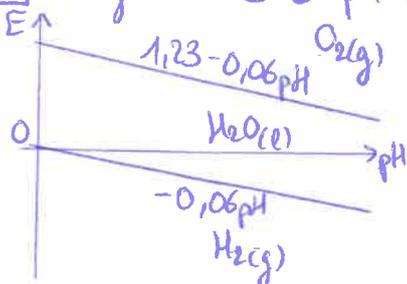


- Domaines :

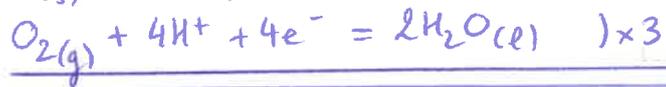
 - 1: Fe³⁺_(aq)
 - 2: FeOOH(s)
 - 3: Fe²⁺_(aq)
 - 4: Fe(OH)₂(s)
 - 5: HFeO₂⁻_(aq)
 - 6: Fe(s)

TB

2.) Diagramme E-pH de l'eau :



À pH=12, les domaines de prédominance de Fe(s) et de O₂(g) sont disjoints donc Fe(s) réagit pour former HFeO₂⁻_(aq) tandis que O₂(g) forme H₂O(l).
Or, HFeO₂⁻_(aq) et H₂O(l) ont encore des domaines en partie disjoints donc HFeO₂⁻_(aq) forme FeOOH(s).
Finalement, il se forme FeOOH(s) au contact de O₂(g) selon la réaction :



3.] $\text{Fe}(\text{OH})_3_{(s)}$ est une forme hydratée de $\text{FeOOH}_{(s)}$ car en présence d'eau :



4.] Un produit de corrosion solide apporte une passivité de qualité s'il forme une couche protectrice pour les armatures du béton armé.

Elle doit donc être lisse et hermétique. *adhérente, imperméable, isolante électriquement continue...*

5.] En soumettant les armatures métalliques des constructions en béton armé à une protection cathodique, on fait du fer $\text{Fe}_{(s)}$ une cathode.

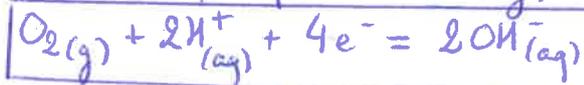
Sur le diagramme E , le fer doit donc rester dans son domaine d'immunité (ne pas s'oxyder) à $\text{pH} = 12$.

Il faut imposer $E < -0,8 \text{ V/esh}$ soit avec $\eta_c = 0,1 \text{ V}$, $\boxed{E_{\text{cat}} = -0,9 \text{ V/esh}}$

Le potentiel d'une ECS (électrode au calomel saturé) étant de $+0,24 \text{ V}$ à 25°C ,

il faut $\boxed{E = E_{\text{esh}} - E_{\text{ecs}} = -0,9 - 0,24 = -1,14 \text{ V/ecs}}$ (car $U = E_{\text{esh}} - E_{\text{ecs}}$).

6.] On porte les armatures à un fort potentiel. Or, on augmente le pH en forçant $\text{OH}^-_{(aq)}$ à partir de $\text{O}_2_{(g)}$ selon :



On a réduit $\text{O}_2_{(g)}$ donc la polarisation est cathodique.

TB

mais étant donné la forte réduction du couple de réduction de l'eau sur une électrode de fer, le potentiel à appliquer est plus faible que précédemment... cependant elle ne seraient "qu'épisodiques"...