

# Centrale PSI 2017 - Physique Chimie 1

Corrigé proposé par S. Laurette pour l'UPS - Peut être diffusé librement aux étudiants  
relu par P. Colin, N. Lyotard, L. Beau et M. Albrecht

Pour toute coquille ou remarque : simon.laurette@prepas.org

## I Champ électrique dans un électrofiltre

### I.A - Champ électrique à vide et tension seuil

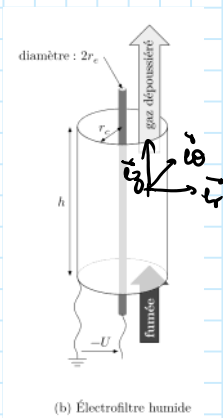
Selon des données expérimentales, l'ionisation du gaz au voisinage de l'émettrice se produit lorsque la norme du champ électrique y dépasse une valeur seuil  $E_0$  dépendant du rayon  $r_e$  de cette électrode, de la pression et de la température. Dans tout le problème,  $r_e = 1,25 \text{ mm}$  et  $E_0 = 4,4 \times 10^6 \text{ V}\cdot\text{m}^{-1}$ .

I.A.1) Pour une configuration donnée des électrodes, le champ électrique  $\vec{E}$  et le potentiel électrostatique  $V$  dans l'espace inter-électrode dépendent de la tension  $U$  imposée. Pour les déterminer, on se place à la limite d'apparition du courant ce qui conduit à supposer l'espace inter-électrode vide de charge. Dans ces conditions, comment s'écrit l'équation de Poisson ?

$$\text{vide de charge} \Rightarrow \rho = 0 \Rightarrow \Delta V = 0$$

### I.A.2) Électrofiltre humide

a) On considère tout d'abord l'électrofiltre humide, tubulaire (figure 1b). Le rayon de la collectrice portée à la masse est noté  $r_c$ . En choisissant un système de coordonnées bien adapté et en négligeant les effets de bord, de quelles variables le potentiel électrostatique  $V$  dépend-il ? Donner son expression en fonction de  $U$ ,  $r_e$  et  $r_c$ .



(b) Électrofiltre humide

- coordonnées cylindriques
- par invariance du système
  - par rotation d'angle  $\theta$
  - par translation suivant  $\vec{e}_z$

$$\Rightarrow V = V(r)$$

$$\Rightarrow \Delta V = \frac{1}{r} \frac{d}{dr} \left( r \frac{dV}{dr} \right) = 0$$

$$\Rightarrow r \frac{dV}{dr} = A \Rightarrow \frac{dV}{dr} = \frac{A}{r}$$

$$\text{et } V(r) = A * \ln(r) + B$$

$$\text{or } \begin{cases} V(r_c) = 0 \\ V(r_e) = -U \end{cases} \Leftrightarrow \begin{cases} A \ln(r_c) + B = 0 \\ A \ln(r_e) + B = -U \end{cases} \Leftrightarrow \begin{cases} A \ln\left(\frac{r_c}{r_e}\right) = U \\ B = -A \ln(r_c) \end{cases}$$

$$\Leftrightarrow \begin{cases} A = \frac{U}{\ln\left(\frac{r_c}{r_e}\right)} \\ B = -\frac{U \ln(r_c)}{\ln\left(\frac{r_c}{r_e}\right)} \end{cases} \Rightarrow V(r) = \frac{U}{\ln\left(\frac{r_c}{r_e}\right)} * \ln(r) - \frac{U * \ln(r_c)}{\ln\left(\frac{r_c}{r_e}\right)}$$

$$\Rightarrow V(r) = \frac{U}{\ln\left(\frac{r_c}{r_e}\right)} * \ln\left(\frac{r}{r_e}\right)$$

b) Exprimer le champ électrique au contact de l'émettrice et en déduire la valeur  $U_0$  à donner à  $U$  pour qu'il atteigne la valeur  $E_0$ .

$$\vec{E} = -\vec{\text{grad}}(V) = -\frac{dV}{dr} \vec{e}_r = -\frac{U}{r} \vec{e}_r = \frac{-U}{r \ln\left(\frac{r_c}{r_e}\right)} \vec{e}_r = \vec{E}_1$$

L'ionisation se produit en  $r = r_e$

$$\Rightarrow \text{Il faut } E(r_e) \gg E_0 \Rightarrow \frac{U}{r_e \ln\left(\frac{r_c}{r_e}\right)} \gg E_0$$

$$\Rightarrow U \gg \underbrace{E_0 r_e \ln\left(\frac{r_c}{r_e}\right)}_{U_0}$$

c) Calculer numériquement  $U_0$  pour  $r_c = 150$  mm.

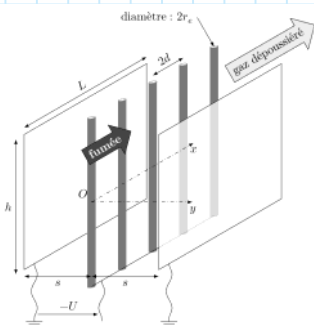
$$\underline{AN} : U_0 = 4,4 \cdot 10^6 \times 1,25 \cdot 10^{-3} \times \ln\left(\frac{150 \cdot 10^{-3}}{1,25 \cdot 10^{-3}}\right) = \underline{26 \text{ kV}}$$

### I.A.3) Electrofiltre sec

On raisonne toujours sous les hypothèses de la question I.A.1, mais on considère désormais un électrofiltre sec formé de plaques et de fils, caractérisé par les distances  $s$  et  $d$  définies sur la figure 1a. L'origine des coordonnées est placée sur l'un des fils, à égale distance des deux collectrices. Tout effet de bord étant négligé, le potentiel électrostatique est donné par

$$V(x, y, z) = \frac{U}{\Lambda} \sum_{m=-\infty}^{\infty} \ln \left( \frac{\cosh\left(\frac{\pi(x-2md)}{2s}\right) - \cos\left(\frac{\pi y}{2s}\right)}{\cosh\left(\frac{\pi(x-2md)}{2s}\right) + \cos\left(\frac{\pi y}{2s}\right)} \right)$$

a) Vérifier que cette expression est compatible avec la présence des collectrices et trouver l'expression de  $\Lambda$  en fonction de  $d$ ,  $s$  et  $r_e$ .



La condition à respecter, due aux collectrices

$$\bullet V(x, s, z) = V(x, -s, z) = 0 \quad \forall (x, z)$$

$$\text{soit } V(x, s, z) = \frac{U}{\Lambda} \sum_{m=-\infty}^{\infty} \ln \left( \frac{\cosh\left(\frac{\pi(x-2md)}{2s}\right) - \cos\left(\frac{\pi s}{2s}\right)}{\cosh\left(\frac{\pi(x-2md)}{2s}\right) + \cos\left(\frac{\pi s}{2s}\right)} \right)$$

$$= 0$$

$$\text{De } \forall m, V(x, -s, z) = 0$$

L'expression est donc compatible avec la présence des collectrices.

De plus, au niveau de l'électrode émettrice

$$\bullet \begin{cases} V(0, r_e, z) = -U \\ V(0, -r_e, z) = -U \end{cases} \Rightarrow \frac{U}{\Lambda} \sum_{m=-\infty}^{+\infty} \ln \left( \frac{\cosh\left(\frac{\pi(-\pi md)}{2s}\right) - \cos\left(\frac{\pi r_e}{2s}\right)}{\cosh\left(\frac{\pi(-\pi md)}{2s}\right) + \cos\left(\frac{\pi r_e}{2s}\right)} \right) = -U \quad (**)$$

$$\forall z \begin{cases} V(r_e, 0, z) = -U \\ V(-r_e, 0, z) = -U \end{cases} \Rightarrow \frac{U}{\Lambda} \sum_{m=-\infty}^{+\infty} \ln \left( \frac{\cosh\left(\frac{\pi(r_e-2md)}{2s}\right) - 1}{\cosh\left(\frac{\pi(r_e-2md)}{2s}\right) + 1} \right) = -U \quad (***)$$

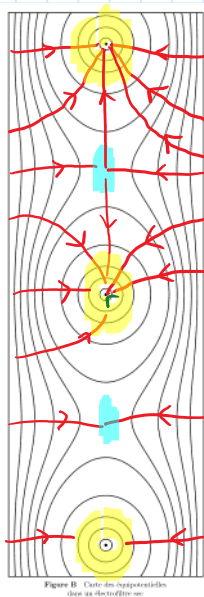
$$\left( \text{Posons } X = \frac{\pi(r_e-2md)}{2s} \right); \quad (***) \Rightarrow \frac{1}{\Lambda} \sum_{m=-\infty}^{+\infty} \ln \frac{\cosh(X)-1}{\cosh(X)+1} = -1$$

Posons  $X = \frac{\pi(r_e - 2md)}{2s}$  ;  $(dx) \Rightarrow \frac{1}{\Lambda} \sum_{m=-\infty}^{+\infty} \ln \frac{dx-1}{dx+1} = -1$

ou  $\frac{dx-1}{dx+1} = \frac{e^x + e^{-x} - 2}{e^x + e^{-x} + 2} = \frac{(e^{x/2} - e^{-x/2})^2}{(e^{x/2} + e^{-x/2})^2} = \left( \frac{\text{sh}(x/2)}{\text{ch}(x/2)} \right)^2 = \text{th}^2(x/2)$

$\Rightarrow \Lambda = - \sum_{m=-\infty}^{+\infty} 2 \ln \left( \text{th} \left( \frac{\pi(r_e - 2md)}{4s} \right) \right)$

b) Les équipotentielles sont représentées sur la figure du document réponse. Compléter cette figure en y traçant en couleur des lignes de champ orientées. Quelles sont les zones de fort champ ? Existe-t-il des points où le champ électrique s'annule ?



$\vec{E} \perp$  aux équipotentielles  
 $\vec{E}$  descend les potentiels  
 zone de fort champ lorsque les lés de  $\vec{E}$  se resserrent  
 point de champ  $\vec{E}$  nul (idéalement à deux lignes de champ  $\perp$ )  
 $V = -U$

c) La figure 2 montre le comportement de  $|E_y(x=0, y, z=0)|$  en fonction de  $y$ . Ce graphique, obtenu pour  $d/s = 4/3$ , utilise les variables adimensionnées  $|E_y|/(U/s)$  (en ordonnée) et  $y/s$  (en abscisse).

Quelle valeur  $U_0$  faut-il donner à  $U$  pour provoquer l'ionisation près de l'électrode émettrice ? Exprimer la réponse en fonction de  $s$  et  $E_0$ , puis estimer la valeur numérique de  $U_0$  pour  $s = 150$  mm. Comparer l'ordre de grandeur obtenu avec celui concernant l'électrofiltre tubulaire.

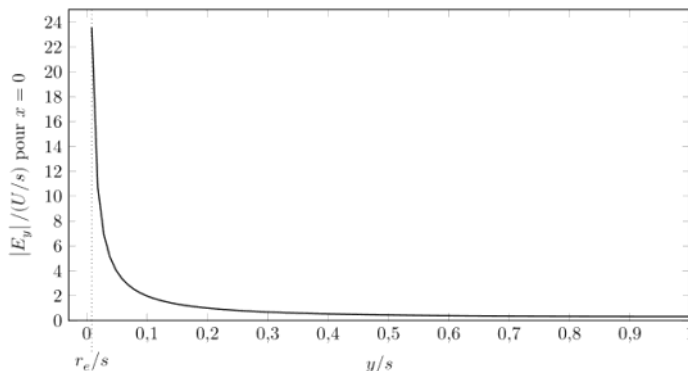


Figure 2 Variations du champ électrique dans un électrofiltre sec

A proximité de l'émettrice,  $E_y/(U/s) \approx 24$

$\Rightarrow E_y \approx 24 U/s \Rightarrow U = \frac{E_y s}{24}$

$\Rightarrow U_0 = \frac{E_0 s}{24}$  AN  $U_0 = 4,4 \cdot 10^6 \times \frac{150 \cdot 10^{-3}}{24} = 28 \text{ kV}$

$$\Rightarrow U_0 = E_0 \frac{\Delta}{24} \quad \text{AN} \quad U_0 = 4,4 \cdot 10^6 \times \frac{150 \cdot 10^{-2}}{24} = \underline{28 \text{ kV}}$$

Même ordre de grandeur que pour l'électrofilme humide.

### I.B - Influence des charges d'espace

Dès lors que la tension  $U$  dépasse la valeur seuil  $U_0$ , un courant d'intensité  $i$  s'installe dans l'électrofiltre et l'espace inter-électrode se peuple d'anions dont la présence, caractérisée par les densités volumiques de charge

$\rho(M)$  et de courant  $\vec{j}(M)$ , modifie le champ électrique. Ces anions sont supposés tous identiques et se déplacent dans le champ électrique  $\vec{E}(M)$  avec une vitesse  $\vec{v}(M) = -b\vec{E}(M)$  avec  $b = 3,1 \times 10^{-4} \text{ m}^2 \cdot \text{V}^{-1} \cdot \text{s}^{-1}$  dans les conditions envisagées.

La connaissance des champs couplés  $\vec{E}(M)$  et  $\rho(M)$  constitue un enjeu majeur car ces grandeurs déterminent la migration des grains de poussière. Dans un électrofiltre sec, leur détermination s'appuie sur de lourdes méthodes numériques. Nous l'abordons ici uniquement dans le cas des électrofiltres humides en négligeant tout effet de bord. L'influence des poussières mobiles sur le champ est négligée.

**I.B.1)** La collectrice tubulaire et l'émettrice coaxiale ont pour hauteur  $h$ . On note  $j = \vec{j} \cdot \vec{e}_r$  et  $E = \vec{E} \cdot \vec{e}_r$  les projections sur le vecteur unitaire radial usuel des coordonnées cylindriques et  $r$  la distance d'un point à l'axe. Un courant d'intensité  $i > 0$  circule radialement d'une électrode vers l'autre. Dans quel sens? Exprimer  $j$  en fonction des variables qui s'imposent.

$\vec{E}$  descend les potentiels  
 $\vec{v} = -b\vec{E}$  de sens opposé à  $\vec{E}$   
 $\vec{j} = \rho \vec{v}$  dans le sens de  $\vec{E}$   
 $\Rightarrow i > 0$  va de la collectrice à l'émettrice  
 (anions)  
 $\vec{j} = \rho \vec{v} = -\rho b \vec{E} \Rightarrow j = -\rho b E$

**I.B.2)** Exprimer la densité volumique de charge en fonction de  $i$ ,  $E$ ,  $h$ ,  $r$  et  $b$ .

ou  $i = \iint \vec{j} \cdot d\vec{S} = \iint \vec{j} \cdot dS(-\vec{e}_r) = -j \iint dS$   
 cylindre de rayon  $r$  de hauteur  $h$   
 $= -j E 2\pi r h$   
 $i = \rho b E 2\pi r h$   
 $\Rightarrow \rho = \frac{i}{E b 2\pi r h}$

**I.B.3)** Quelle équation de l'électromagnétisme exprime localement la modification du champ électrique par les ions? Montrer qu'elle peut s'écrire sous la forme

$$rE \frac{d(rE)}{dr} = \frac{ir}{2\pi h \epsilon_0 b}$$

Maxwell Gauss:  $\text{div } \vec{E} = \frac{\rho}{\epsilon_0} = \frac{i}{E b 2\pi r h \epsilon_0}$

a  $\vec{E} = E(r) \vec{e}_r$   
 $\Rightarrow \text{div } \vec{E} = \frac{1}{r} \frac{d}{dr} (rE) = \frac{i}{r E b 2\pi r h \epsilon_0}$

$$\Rightarrow rE \frac{d(rE)}{dr} = \frac{i r}{2\pi h \epsilon_0 b}$$

I.B.4) À une certaine distance  $r_0 > r_c$  de l'axe, le champ électrique prend la valeur  $E_0$ . En déduire l'expression de  $E$ .

Posons  $u = r \times E$

$$\int_r^{r_0} u + du = \int_r^{r_0} \frac{i}{2\pi \epsilon_0 h b} r dr$$

$$\left[ \frac{u^2}{2} \right]_r^{r_0} = \frac{i}{2\pi \epsilon_0 h b} \left[ \frac{r^2}{2} \right]_r^{r_0}$$

$$\frac{1}{2} (r_0^2 E_0^2 - r^2 E(r)^2) = \frac{i}{2\pi \epsilon_0 h b} \frac{r_0^2 - r^2}{2}$$

$$\frac{r_0^2 E_0^2}{r^2} = E(r)^2 + \frac{i}{2\pi \epsilon_0 h b} \frac{r_0^2 - r^2}{r^2}$$

$$\Rightarrow E(r) = \sqrt{\frac{r_0^2 E_0^2}{r^2} - \frac{i}{2\pi \epsilon_0 h b} \frac{r_0^2 - r^2}{r^2}}$$

$$\approx E(r) < 0 \Rightarrow E(r) = - \sqrt{\frac{r_0^2 E_0^2}{r^2} - \frac{i}{2\pi \epsilon_0 h b} \frac{r_0^2 - r^2}{r^2}}$$

I.B.5) Pour  $r$  suffisamment grand (quelques centimètres en pratique), on considère généralement que le champ devient grossièrement uniforme. Quelle est alors son expression approchée ? Quelle est ici sa valeur numérique si  $i/h = 0,70 \text{ mA} \cdot \text{m}^{-1}$  ?

$$E(r) = - \sqrt{\frac{i}{2\epsilon_0 h b} + \frac{1}{r^2} * (\dots)}$$

si  $E$  devient uniforme pour  $r$  suffisamment grand, c'est que le terme en  $\frac{1}{r^2}$  est négligeable

$$\Rightarrow E \approx - \sqrt{\frac{i}{2\epsilon_0 h b \pi}}$$

$$\text{AN } E \approx - \sqrt{\frac{0,7 \cdot 10^{-3}}{2 \times 8,85 \cdot 10^{-12} \times 3,1 \cdot 10^{-4} \times \pi}}$$

$$\|E\| \approx 0,2 \text{ MV} \cdot \text{m}^{-1}$$

I.B.6) Dans cette région de quasi-uniformité, calculer la vitesse des ions, puis la densité volumique de charge  $\rho$  et le nombre d'ions par centimètre cube au voisinage de la collectrice ( $r = r_c$ ), en supposant que chacun porte une charge élémentaire.

$$\|\vec{v}\| = b * \|\vec{E}\| = 6 \cdot 10^1 \text{ m/s}$$

$$\rho = \frac{i}{E b 2\pi r_c h} = \frac{i/h}{v 2\pi r_c}$$

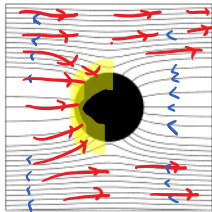
$$\text{AN } \rho = \frac{0,7 \cdot 10^{-3}}{6 \cdot 10^1 \times 2\pi \times 150 \cdot 10^{-3}} \approx 10^{-5} \text{ C} \cdot \text{m}^{-3}$$

$$n_{ion} = \frac{\rho}{e} = \frac{10^{-5}}{1,6 \cdot 10^{-19}} = 7 \cdot 10^{13} \text{ m}^{-3}$$

$$n_{ion} = 7 \cdot 10^7 \text{ cm}^{-3}$$

### II.A.1) Calcul de la charge limite

a) Orienter par des flèches bleues les lignes de champ de la figure du document réponse et représenter le mouvement des anions par des flèches rouges. On précise que les lignes de champ qui rencontrent la sphère ne portent pas d'anions : la sphère peut capturer des anions mais ne peut pas en émettre.



$$\vec{E}_t = \vec{E} + E \frac{\epsilon_r - 1}{\epsilon_r + 2} \frac{a^3}{r^3} (2 \cos \theta \vec{u}_r + \sin \theta \vec{u}_\theta) + \vec{E}_1$$

anions dans le sens opposé à  $\vec{E}$

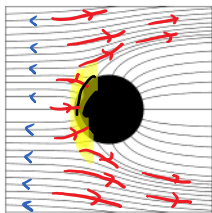


Figure A : Lignes de champ autour d'un grain de poussière pour  $Q = 0$  (en bas) et pour  $Q < 0$  (en haut)

b) Quelle est l'expression de  $\vec{E}_1$ ? L'accroissement de  $|Q|$  a-t-il tendance à réduire ou à élargir la portion de la sphère d'où partent, vers des valeurs croissantes de  $r$ , les lignes de champ? Favorise-t-il ou s'oppose-t-il à l'arrivée de nouveaux anions sur la sphère?

$$\vec{E}_1 = \frac{Q}{4\pi\epsilon_0 r^2} \vec{u}_r \quad (\text{formule obtenue par la th de Gauss à l'intérieur d'une sphère chargée})$$

D'après la figure A, si  $|Q| \uparrow$  alors la portion d'où partent les ldc (surligné en jaune) semble diminuer, s'opposant ainsi à l'arrivée de nouveaux anions sur la sphère

c) Le grain de poussière atteint sa charge limite  $Q_{lim}$  lorsque les lignes de champ sont si distordues qu'aucun anion ne peut plus lui parvenir. Montrer que

$$Q_{lim} = 4\pi\epsilon_0 a^2 E \left( 1 + 2 \frac{\epsilon_r - 1}{\epsilon_r + 2} \right)$$

Quand  $Q$  atteint  $Q_{lim}$ , c'est en  $(\theta = \pi, r = a)$  que les anions n'arrivent ni plus à parvenir à la poussière

$$\Rightarrow \vec{E}_t(\theta = \pi) = \vec{0}$$

$$\Rightarrow \vec{E} - E \frac{\epsilon_r - 1}{\epsilon_r + 2} \frac{a^3}{a^3} 2 \vec{u}_r + \frac{Q}{4\pi\epsilon_0 a^2} \vec{u}_r = \vec{0}$$

$$a \quad \vec{u}_\theta = -\vec{u}_r \quad \text{en } \theta = \pi$$

$$\Rightarrow -E - 2E \frac{\epsilon_r - 1}{\epsilon_r + 2} + \frac{Q}{4\pi\epsilon_0 a^2} = 0$$

$$\Rightarrow \left( Q = 4\pi\epsilon_0 a^2 E \left( 1 + 2 \frac{\epsilon_r - 1}{\epsilon_r + 2} \right) \right)$$

$$\Rightarrow Q = 4\pi\epsilon_0 a^2 E \left( 1 + \frac{2\epsilon_r - 1}{\epsilon_r + 2} \right)$$

d) Calculer numériquement  $Q_{\text{lim}}$  pour  $\epsilon_r = 10$ ,  $d = 2a = 2,0 \mu\text{m}$ ,  $|E| = 5,0 \times 10^5 \text{ V}\cdot\text{m}^{-1}$ . Combien de charges élémentaires cela représente-t-il ?

AN  $Q_{\text{lim}} = -14 \cdot 10^{-16} \text{ C}$

$N_{\text{charges}} = \left| \frac{Q_{\text{lim}}}{e} \right| \approx 0,9 \cdot 10^3$  charges élémentaires

### II.A.2) Loi horaire et durée de chargement

Le mécanisme décrit dans la question précédente est régi par la loi horaire

$$Q(t) = Q_{\text{lim}} \frac{t}{t + \tau_Q}$$

a) Sachant que  $\tau_Q$  ne dépend que de  $\epsilon_0$ ,  $b$  et  $|\rho|$  (où  $\rho$  est la densité volumique de charge des anions), en donner une expression par analyse dimensionnelle. Le résultat exact s'obtient en plaçant un facteur 4 au numérateur.

$$\frac{L}{T} = [Q] = [b][E] \quad \oint \vec{E} \cdot d\vec{S} = \frac{Q_{\text{rel}}}{\epsilon}$$

$$\Rightarrow [E] = \frac{[Q]}{[E] L^2} = \frac{[Q][b]}{[S] L^2} = \frac{[Q][b] T}{L^3}$$

$$\text{ou } [E] = \frac{[Q]}{L^3}$$

$$\Rightarrow [E] = [E] T \Rightarrow T = \frac{[E]}{[E] T} \Rightarrow T = \frac{[E]}{[E] T}$$

$$\Rightarrow \text{Posons } \tau_Q = \frac{4\epsilon}{|\rho|b}$$

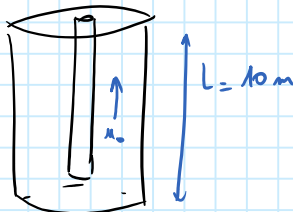
b) Calculer numériquement la durée  $t_{90}$  au bout de laquelle un grain de poussière atteint 90% de sa charge limite pour  $b = 3,1 \times 10^{-4} \text{ m}^2 \cdot \text{V}^{-1} \cdot \text{s}^{-1}$  et  $|\rho| = 5,0 \times 10^{-5} \text{ C}\cdot\text{m}^{-3}$ .

$$Q(t_{90}) = 0,9 Q_{\text{lim}} \Rightarrow \frac{t}{t + \tau_Q} = 0,9$$

$$\Rightarrow t(1 - 0,9) = 0,9 \tau_Q \Rightarrow t_{90} = 9 \tau_Q$$

$$t_{90} \approx 21 \text{ ms}$$

c) La fumée poussiéreuse s'écoule à la vitesse  $u_0 = 1 \text{ m}\cdot\text{s}^{-1}$  en traversant l'électrofiltre sur toute sa longueur  $L = 10 \text{ m}$ . Quelle conclusion peut-on tirer de la valeur numérique de  $t_{90}$  ?



le temps de séjour dans le filtre de la fumée est  $\Delta t = \frac{L}{u_0} \approx 10 \text{ s}$

$$t_{90} \ll \Delta t$$

$\Rightarrow$  les poussières atteignent quasi-instantanément leur charge limite (régime transitoire négligeable)

### II.B - Migration des particules

Cette sous-partie constitue un problème non guidé. Il est nécessaire de lui consacrer un temps suffisant. Le barème accordera des importances comparables à cette sous-partie II.B et à l'ensemble des questions II.A.1 et

## II.B - Migration des particules

Cette sous-partie constitue un problème non guidé. Il est nécessaire de lui consacrer un temps suffisant. Le barème accordera des importances comparables à cette sous-partie II.B et à l'ensemble des questions II.A.1 et II.A.2.

Dans cette question on suppose que la particule a atteint sa charge limite  $Q_{lim}$  qui reste dès lors constante et qu'on pourra simplement noter  $Q$ . Elle est transportée par la fumée de température  $T = 150^\circ\text{C}$  qui s'écoule, dans le cas de l'électrofiltre sec, à la vitesse  $\vec{u}_0 = u_0 \vec{e}_x$  et soumise au champ électrique  $\vec{E} = E \vec{e}_y$  supposé constant et uniforme.

On note  $\vec{w}$  la vitesse de la particule dans le référentiel lié au fluide en mouvement. Dans le référentiel lié aux électrodes, sa vitesse est  $\vec{u}_0 + \vec{w}$ .

Déterminer la vitesse limite  $\vec{w}_{lim}$  de la particule et un ordre de grandeur du temps qu'il faut pour s'en approcher. Préciser les valeurs numériques pour des cendres volantes de masse volumique  $\mu = 2,6 \times 10^3 \text{ kg}\cdot\text{m}^{-3}$  avec les valeurs de la question II.A.1d. D'autres informations utiles se trouvent en annexe.

$\vec{E} = E \vec{e}_y$  - supposons  $E < 0$  comme précédemment  
 $Q < 0$

- système { charge  $Q$  }

- référentiel du fluide à la vitesse  $\vec{u}_0$  galiléen car son déplacement est nul par rapport au référentiel terrestre.

PFD :  $\sum \vec{F}_{ext} = m \frac{d\vec{w}}{dt} = \vec{0}$  quand  $\vec{w} = \vec{w}_{lim}$

sur  $\vec{e}_y$

si on ne considère que  $\vec{F}_{elec} = Q\vec{E}$ , on n'atteint jamais de vitesse limite (car  $\frac{dw}{dt}$  sera  $> 0$ )

$\Rightarrow$  une force doit s'opposer : frotts. (dans les données on a le coefficient de viscosité de l'air ainsi que le  $\gamma_a$  de la sphère)

$$\|\vec{T}\| = \frac{1}{2} \rho_a C_x S w^2$$

Estimons  $Re$  au niveau de la particule pour évaluer  $C_x$

$$Re = \frac{\rho_a * 2a * w}{\eta_a} \quad \text{pb } w_{lim} \text{ non connue}$$

faisons l'hypothèse que l'on se situe en régime laminaire ( $Re < 1$ )

$$\Rightarrow C_x = \frac{24}{Re} = \frac{12 \eta_a}{\rho_a a w}$$

$$\Rightarrow \|\vec{T}\| = 6 \eta_a * \frac{\pi a^2}{a} w_{lim} = QE \quad \text{en RP}$$

(on retrouve la formule de Stokes)

$$\Rightarrow w_{lim} = \frac{QE}{6\pi \eta_a a} = 0,16 \text{ m/s}$$

Temps caractéristique : PFD positif sur  $\vec{e}_y$

$$\Rightarrow Re = 10^{-2}$$

$\Rightarrow$  COHÉRENT avec l'hypothèse effectuée.

$$QE - 6\pi \eta_a a w = m \frac{dw}{dt}$$

$$\Rightarrow \frac{dw}{dt} + \frac{6\pi \eta_a a}{m} w = \frac{QE}{m}$$

$$\tau = \frac{m}{6\pi \eta_a a} = \frac{4/3 \pi a^3 \mu}{6\pi \eta_a a} = \frac{2 \mu a^2}{9 \eta_a}$$

Ans  $\tau \approx 10^{-5} \text{ s}$



$$\frac{AN}{\tau} = 2 \cdot 10^{-5} \text{ s}$$

### II.C - Rendement de l'électrofiltre

Dans la suite on suppose que toutes les particules possèdent la vitesse  $\bar{w}_{lim}$  que l'on notera simplement  $\bar{w}$ . On définit le rendement d'un électrofiltre par

$$\eta = 1 - \frac{c_2}{c_1}$$

$c_1$  et  $c_2$  désignant respectivement les densités volumiques des poussières (en particules par mètre cube) à l'entrée et à la sortie de la machine. Le caractère turbulent de l'écoulement du gaz rend sa détermination délicate: contrairement à la description donnée en II.B,  $\bar{u}_0$  n'est pas uniforme mais présente des fluctuations à petite échelle, sauf dans la couche limite près des collectrices où la vitesse du gaz devient plus faible. La trajectoire des poussières est donc aléatoire.

II.C.1) Justifier le caractère turbulent de l'écoulement de la fumée en utilisant l'ordre de grandeur de valeurs déjà fournies.

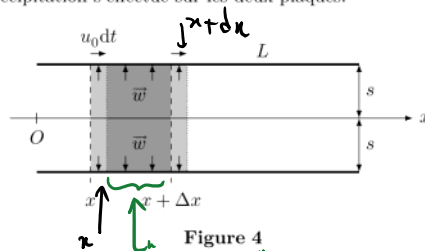
\* l'échelle de l'écoulement  $Re_2 = \frac{\rho \cdot L_s \cdot u_0}{\mu} \approx 10^4$   
ce qui justifie le caractère turbulent de l'écoulement.

### II.C.2) Modèle de Deutsch

Pour déterminer théoriquement  $\eta$ , on considère la géométrie plane de l'électrofiltre sec (figure 4) et on adopte le modèle de Deutsch fondé sur les hypothèses suivantes:

- grâce au brassage turbulent du gaz, la densité volumique  $c$  des poussières ne dépend que de  $x$ . Elle est aussi invariable dans le temps;
- malgré les turbulences, on peut définir une vitesse moyenne d'écoulement du gaz  $\bar{u}_0$  orientée selon  $\vec{e}_x$ ;
- dans la couche limite près des collectrices, les particules possèdent une vitesse dont la composante orthogonale à la collectrice est  $w$ . Elles seules peuvent atteindre les collectrices.

Pour déterminer  $c(x)$ , on procède à un bilan de matière pour une tranche de fluide  $\Sigma$  située à l'instant  $t$  entre les abscisses  $x$  et  $x + \Delta x$  (figure 4). Pendant une durée infinitésimale  $dt$ , ses deux faces avancent de  $u_0 dt$ . On note  $P$  la longueur totale des collectrices, perpendiculairement au plan de la figure, le long de laquelle s'effectue la capture des particules, et  $A$  l'aire de la section au travers de laquelle s'écoule le gaz. Pour un électrofiltre sec,  $A = 2sh$  et  $P = 2h$  car la précipitation s'effectue sur les deux plaques.



a) Soit  $N(t)$  le nombre de particules que contient la tranche. Pendant le déplacement envisagé, il varie de  $dN$ . Exprimer  $dN$  en fonction de  $c(x)$ ,  $c(x + \Delta x)$ ,  $A$ ,  $u_0$  et  $dt$ .

$$N(t) = N_{commun}(t) + \delta N(x)$$

$$N(t+dt) = N_{commun}(t+dt) + \delta N(x+\Delta x)$$

$$\Rightarrow dN = N(t+dt) - N(t) = \delta N(x+\Delta x) - \delta N(x)$$

$$= \underbrace{c(x+\Delta x) \cdot u_0 dt \cdot A}_{\delta V(x+\Delta x)} - \underbrace{c(x) \cdot u_0 dt \cdot A}_{\delta V(x)}$$

$$dN = A u_0 dt (c(x+\Delta x) - c(x))$$

b) Dans quel volume se trouvent les particules de  $\Sigma$  qui atteignent la surface collectrice pendant  $dt$ ? Quel est leur nombre?

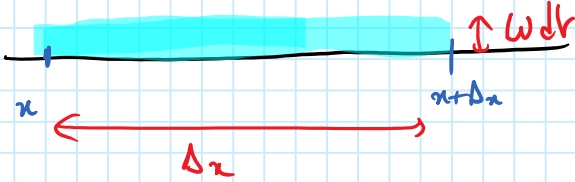
dans le volume



$$\delta V_{coll} = 2 \cdot (\Delta x \cdot w dt \cdot h)$$



$$\delta N_{coll} = P \Delta x w dt$$



leur nombre est  $\delta N_{coll} = c(x) \delta V_{coll}$

$$\rightarrow \delta N_{coll} = c(x) P \Delta x w dt$$

c) En déduire que  $\frac{dc}{dx} = -\frac{Pw}{Au_0} c(x)$ .

le bilan de particules indique que

$$dN = -\delta N_{coll}$$

$$Au_0 dt (c(x+\Delta x) - c(x)) = -c(x) P \Delta x w dt$$

TAYLOR

$$Au_0 \frac{dc}{dx} \Delta x dt = -c(x) P \Delta x w dt$$

$c=c(x)$

$$\frac{dc}{dx} = -\frac{Pw}{Au_0} c(x) \quad (*)$$

d) Exprimer enfin l'efficacité en fonction de  $L$ ,  $u_0$ ,  $w$  et  $s$ . La calculer numériquement pour  $u_0 = 1,0 \text{ m}\cdot\text{s}^{-1}$ ,  $L = 10 \text{ m}$ ,  $w = 0,15 \text{ m}\cdot\text{s}^{-1}$  et  $s = 150 \text{ mm}$ .

Posons  $S = \frac{Au_0}{Pw} = \frac{s u_0}{w}$

L'équation (\*) donne  $c(x) = c_1 \exp(-x/S)$

$$\Rightarrow c_2 = c(L) = c_1 \exp(-L/S)$$

$$\Rightarrow \eta = 1 - \frac{c_2}{c_1} = 1 - \exp(-L/S) = 1 - \exp\left(-\frac{Lw}{s u_0}\right)$$

On trouve  $\eta = 1$

### II.C.3) De la théorie à la pratique

a) Pour les très petites particules ( $d \lesssim 1 \mu\text{m}$ ), le calcul de  $w$  doit être corrigé. Sachant que le libre parcours moyen des molécules d'air est, dans les conditions envisagées, de l'ordre de  $10^{-7} \text{ m}$ , indiquer quel concept fondamental de la mécanique des fluides est mis en défaut dans l'étude de la sous-partie II.B.

A l'échelle des particules, l'air ne peut plus être vu comme un milieu continu à l'échelle microscopique.

b) En prenant en compte divers autres facteurs correctifs, on obtient finalement les variations de  $w$  en fonction de  $d$  représentées sur la figure 5.

Expliquer pourquoi le modèle de Deutsch, qui se prête bien à des études en laboratoire sur des poussières calibrées, ne peut pas s'appliquer simplement pour calculer l'efficacité d'un électrofiltre traitant la fumée issue d'une installation industrielle.

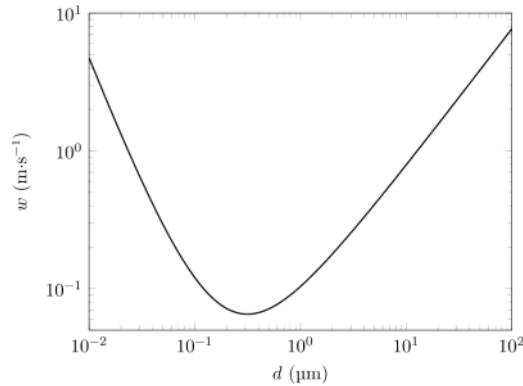


Figure 5 Variation de la vitesse de migration  $w$  en fonction du diamètre  $d$  des poussières

On peut imaginer qu'une fumée industrielle est constituée d'une diversité de particules de diamètres  $\neq$ , contrairement à une fumée "de laboratoire" où ce diamètre peut être unique & contrôlé lors de la préparation de la fumée.

$\Rightarrow$  en cas industriel,  $w$  n'est pas unique d'après fig 5.

$\Rightarrow$  le modèle de Deutsch est moins adapté.

c) En pratique, l'efficacité d'un électrofiltre est calculée par la relation empirique de Matts et Ohnfeld

$$\eta = 1 - \exp\left(-\left(\frac{w' A_c}{D_v}\right)^k\right)$$

où  $D_v$  représente le débit volumique de gaz traversant l'électrofiltre et  $A_c$  l'aire des électrodes collectrices. Le paramètre sans dimension  $k$  et la grandeur  $w'$ , nommée vitesse effective de migration, doivent être déterminés expérimentalement. Justifier que l'on retrouve le résultat de Deutsch en prenant  $k = 1$ . Que vaudrait alors  $w'$  ?

$$k=1 \Rightarrow \eta = 1 - \exp\left(-\frac{w' A_c}{D_v}\right)$$

$$\begin{aligned} \eta_{\text{Deutsch}} &= 1 - \exp\left(-\frac{w L}{\Delta \mu_0}\right) \quad \text{car } \Delta L \text{ est } = 2L \mu_0 \\ &= 1 - \exp\left(-\frac{w (L \times 2h)}{D_v}\right) = \eta \end{aligned}$$

On retrouve le résultat avec  $w' = w$

d) Pour des cendres volantes, un industriel a tabulé  $w' = 0,12 \text{ m}\cdot\text{s}^{-1}$  et  $k = 0,5$ . Calculer le rendement de l'électrofiltre en reprenant les valeurs de la question II.C.2.

$$\begin{aligned} A_c &= 2Lh \\ D_v &= 2\Delta h \mu_0 \end{aligned} \Rightarrow \frac{A_c}{D_v} = \frac{L}{\Delta \mu_0} \begin{matrix} \rightarrow 10\text{m} \\ \downarrow \\ 0,15\text{m} \end{matrix} \begin{matrix} \downarrow \\ 1,0\text{m/s} \end{matrix}$$

$$\Rightarrow \underline{\underline{\eta \approx 94\%}}$$

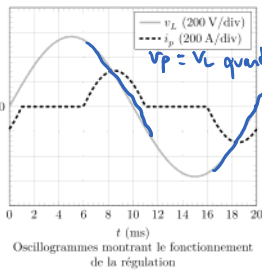
### III Alimentation électrique d'un électrofiltre

#### III.A - Armoire de régulation

L'armoire de régulation comporte des commutateurs  $K_1$  et  $K_2$  assimilables à des interrupteurs idéaux et qui permettent de piloter la puissance transférée du réseau EDF vers l'électrofiltre. La partie droite de la figure 6 montre l'évolution de la tension de réseau  $v_L$  et de l'intensité  $i_p$  sur une période ( $T = 20$  ms). Le fonctionnement met en jeu un rapport cyclique  $\alpha$ , toujours inférieur à  $1/2$  et ici fixé à  $0,3$ .

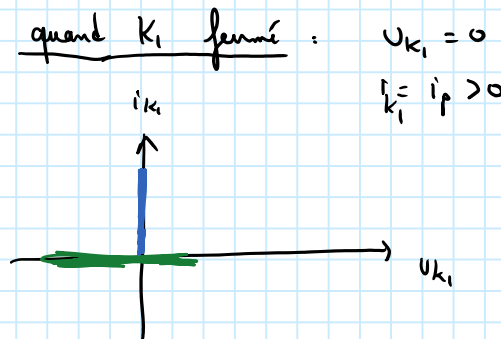
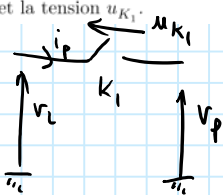
- L'interrupteur  $K_1$ , qui se trouve ouvert à  $t = 0$ , est fermé à  $t = \alpha T$  durant une phase où  $v_L > v_p$ . Il reste fermé quelques instants, puis s'ouvre spontanément dès que  $i_p$  s'annule et demeure ouvert jusqu'à la période suivante.
- L'interrupteur  $K_2$ , qui se trouve ouvert à  $t = T/2$ , est fermé à  $t = T/2 + \alpha T$ , durant une phase où  $v_L < v_p$ . Il reste fermé quelques instants, puis s'ouvre spontanément dès que  $i_p$  s'annule et demeure ouvert jusqu'à la période suivante.

III.A.1) Dans quel interrupteur le courant circule-t-il pour  $t \in [6 \text{ ms}, 11 \text{ ms}]$  et pour  $t \in [16 \text{ ms}, 21 \text{ ms}]$  ?



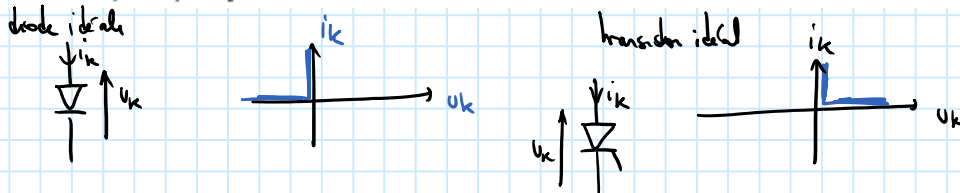
$t \in [6 \text{ ms}, 11 \text{ ms}] \Rightarrow$  interrupteur  $K_1$   
 $t \in [16 \text{ ms}, 21 \text{ ms}] \Rightarrow$   $K_2$

III.A.2) Les interrupteurs  $K_1$  et  $K_2$  fonctionnent de manière symétrique et on se concentre sur  $K_1$ . Représenter schématiquement sur une caractéristique, sans s'attarder sur les valeurs numériques, les points de fonctionnement mis en jeu pour cet interrupteur en convention récepteur. Préciser par un schéma l'orientation de l'intensité  $i_{K_1}$  et la tension  $u_{K_1}$ .



quand  $K_1$  ouvert  $\Rightarrow i_{K_1} = 0$   
 $u_{K_1} = v_L - v_p < 0$  puis  $> 0$  (cf fig du schéma précédent)

III.A.3) Rappeler les caractéristiques courant-tension idéales d'une diode et d'un transistor utilisés en régime de commutation, en précisant à nouveau les orientations par des schémas. L'un de ces deux composants peut-il être utilisé pour  $K_1$  et  $K_2$  ? Justifier.



A priori,  $K_1$  ne peuvent être simplement un transistor ou une diode (et  $K_2$ ) car la caractéristique attendue à la question précédente est plus complexe.

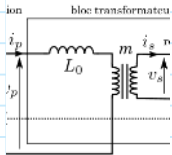
### III.B - Le transformateur

Le transformateur, de rapport de transformation  $m$ , est supposé idéal. On néglige en particulier le courant de magnétisation. Il est précédé d'une bobine de protection d'auto-inductance  $L_0$  immergée dans la même cuve d'huile. La plaque signalétique de l'installation comporte les informations suivantes, issues d'essais en régime sinusoïdal forcé de fréquence 50 Hz :

- tension efficace nominale d'alimentation du circuit primaire  $V_{pne} = 400$  V,
- intensité efficace nominale du circuit secondaire  $I_{sne} = 1400$  mA,
- amplitude nominale de la tension au secondaire  $V_{sn} = 90$  kV, valeur obtenue en circuit secondaire ouvert et sous la tension primaire nominale.

On précise que, dans ces essais, le transformateur est déconnecté du reste de l'installation et que la tension  $v_p$  est appliquée à l'ensemble formé de  $L_0$  et du circuit primaire, comme sur la figure 6.

III.B.1) Que vaut le rapport de transformation  $m$ ? En déduire l'intensité efficace au primaire  $I_{pne}$ .



\* le secondaire étant ouvert  
 $\Rightarrow i_s = 0 \Rightarrow i_p = 0$   
 $\Rightarrow$  la tension aux bornes de  $L_0$  est nulle et on peut confondre  $v_p$  et tension du primaire.

$$m = \frac{V_{sn}}{V_{pne}} = 2,3 \cdot 10^2$$

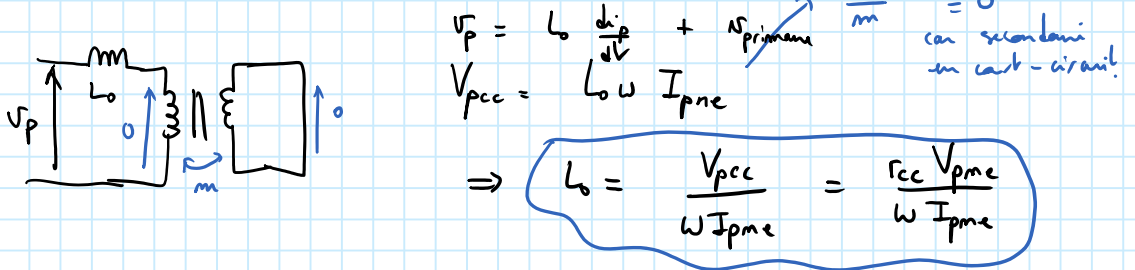
a

$$m = \frac{I_{pne}}{I_{sne}} \Rightarrow I_{pne} = m I_{sne} = 0,32 \text{ kA}$$

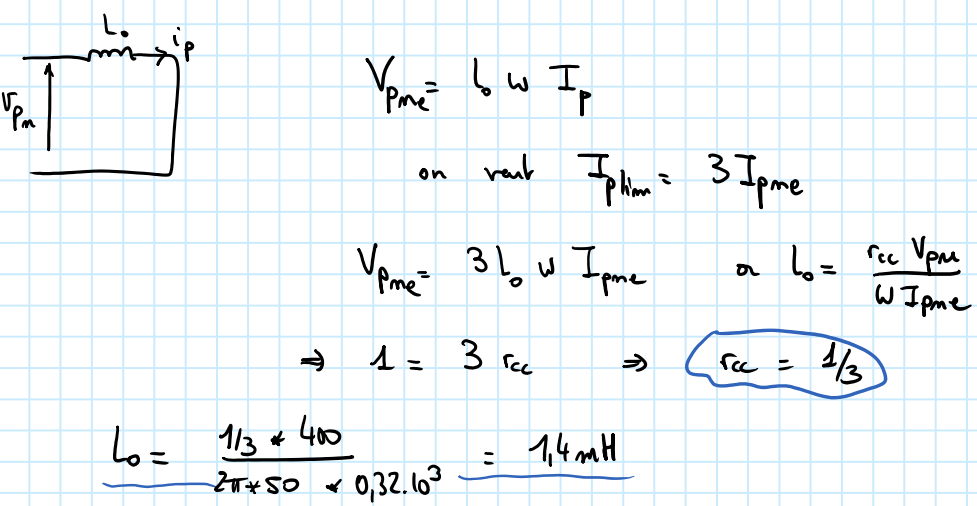
III.B.2) L'inductance de protection est caractérisée par un nombre sans dimension  $r_{cc}$  exprimé en pourcent et défini comme suit. Lorsque le secondaire est en court-circuit, il faut appliquer au primaire une tension  $v_p$  de valeur efficace  $V_{pcc}$  pour y faire passer un courant d'intensité efficace égale à sa valeur nominale  $I_{pne}$ . On pose

$$r_{cc} = V_{pcc} / V_{pne}$$

Justifier que  $L_0 = \frac{r_{cc} V_{pne}}{\omega I_{pne}}$ .

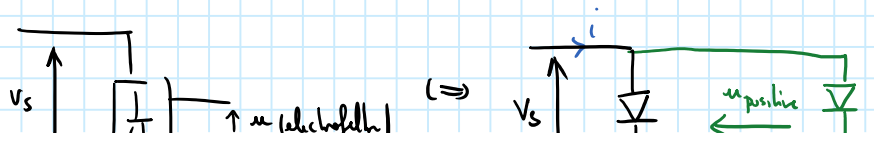


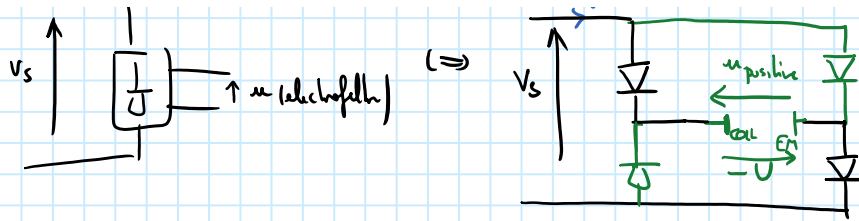
III.B.3) L'inductance de protection  $L_0$  trouve son utilité en cas d'apparition d'arcs électriques dans l'électrofiltre, qui provoquent des surintensités dommageables. On représente cette situation par un court-circuit du secondaire alors que  $v_p$  est maintenu à la tension d'alimentation nominale. Quelle valeur convient-il de donner à  $r_{cc}$  pour que l'intensité dans le primaire ne dépasse pas 3 fois sa valeur nominale? Calculer numériquement  $L_0$ .



### III.C - Le redresseur

III.C.1) Le redressement double alternance est réalisé au moyen d'un pont de diodes au silicium. Représenter par un schéma la structure de ce dispositif. Faire apparaître clairement les points où s'applique la tension  $v_s$  fournie par le transformateur, de même que les bornes où il convient de brancher l'électrode émettrice et l'électrode réceptrice, dont la polarité a été indiquée au début du problème.





Filtre "u" avant de l'envoyer sur les électrodes (pour récupérer valeur moyenne ?)

III.C.2) Durant les phases où l'intensité  $i_p$  est non nulle, les électrodes se chargent comme les plaques d'un condensateur, puis se déchargent partiellement lorsque cette intensité disparaît. Qualitativement, si  $\alpha$  augmente tout en restant inférieur à 1/2, dans quel sens la tension moyenne  $U$  aux bornes de l'électrofiltre évolue-t-elle ? Si les arcs électriques sont trop nombreux, convient-il d'augmenter ou d'abaisser la valeur de  $\alpha$  ?

- si  $\alpha \uparrow$ , les interruptions sont moins longues  
 $\Rightarrow$  les courants circulent dans des durées plus faibles  
 $\Rightarrow$  moins de charge des électrodes (qui fonctionnent comme un condensateur)  
 $\Rightarrow U \downarrow$

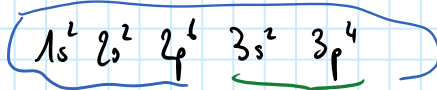
- si les arcs sont trop nombreux, c'est que  $U$  est hyp.  
 $\Rightarrow \alpha \uparrow$

#### IV Conditionnement des gaz par adjonction d'oxyde de soufre

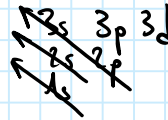
IV.A -

IV.A.1) Déterminer la configuration électronique du soufre et en déduire son nombre d'électrons de valence. Sous quel élément se situe-t-il dans la classification périodique des éléments ?

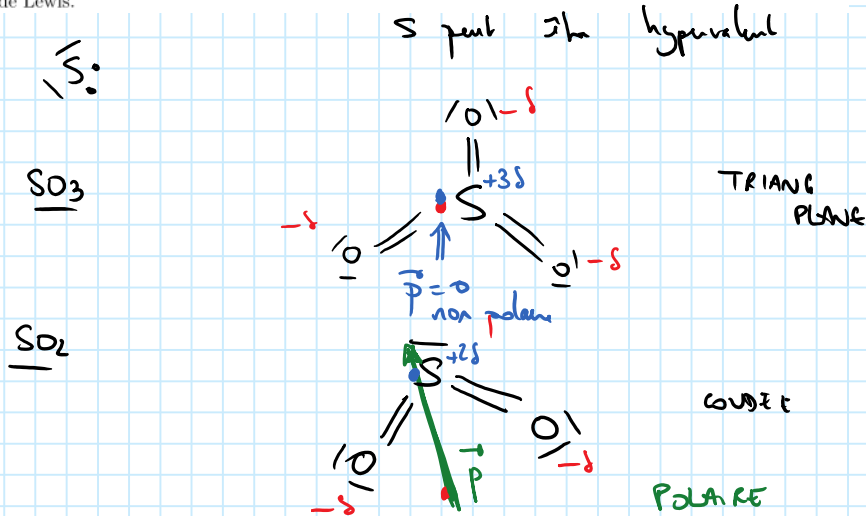
S:  $Z=16$



6 e de valence  
 $\Rightarrow$  en dessous de l'oxygène



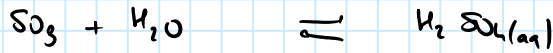
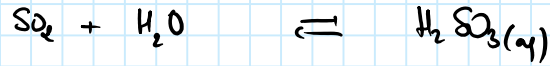
IV.A.2) Proposer des structures de Lewis pour les espèces  $SO_2$  et  $SO_3$ . Sachant que l'une est coudée et l'autre triangulaire plane, déterminer si ces molécules sont polaires et représenter le vecteur moment dipolaire sur la structure de Lewis.



O plus électro-négatif que S

IV.B - L'acide sulfureux  $H_2SO_3(aq)$  et l'acide sulfurique  $H_2SO_4(aq)$  sont respectivement les formes hydratées de  $SO_2(g)$  et  $SO_3(g)$ .

IV.B.1) Expliquer pourquoi, dans un électro-filtre, on utilise  $SO_3(g)$  et non  $SO_2(g)$  pour diminuer la résistivité des particules solides en milieu humide. On pourra écrire les réactions de ces deux molécules avec l'eau adsorbée sur les particules solides.



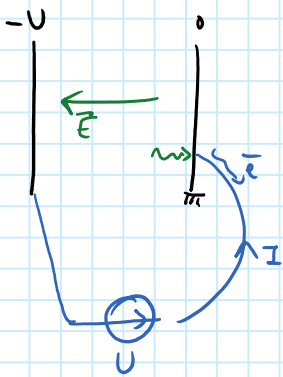
or  $H_2SO_4$  est un acide fort ( $pK_a < 0$ )  
 $H_2SO_3$  faible

⇒  $H_2SO_4$  va se dissocier davantage que  $H_2SO_3$   
 par former  $H_3O^+$  et  $HSO_4^-$

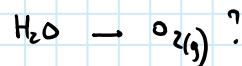
⇒ ↑ [ions] ⇒ ↓ résistivité

IV.B.2) Si une trop forte résistivité des particules est à éviter pour les raisons évoquées plus haut, le rendement de dépoussiérage chute aussi si la résistivité est trop faible. On constate que les particules ont tendance à se ré-envoler lorsqu'elles atteignent la collectrice. Quelle(s) explication(s) pouvez-vous proposer ?

lorsque les ions arrivent sur l'électrode, il peut y avoir une 1/2 réaction redox sur l'électrode



qui semble ici être une oxydation



⇒ décollent des particules si tenu en eau bp et en ?