

I. Écoulement autour d'un cylindre et moment.

1. L'écoulement est potentiel :  $\vec{u} = \nabla \phi$   
 et incompressible :  $\nabla \cdot \vec{u} = 0$   

$$\downarrow$$
  

$$\nabla^2 \phi = 0$$

2. Sur la surface du cylindre  $r=R$ , on impose une condition d'imperméabilité

$$\vec{u} \cdot \vec{e}_r \Big|_{r=R} = 0 \quad (\Leftrightarrow) \quad \frac{\partial \phi}{\partial r} \Big|_{r=R} = 0$$

A l'infini l'écoulement tend vers un écoulement uniforme

$$\vec{u} \xrightarrow{r \rightarrow +\infty} -U(t) \vec{e}_x = -\nabla(U(t)x) = -\nabla(U(t)r \cos \theta)$$

Le potentiel à l'infini sera de la forme

$$\phi \xrightarrow{r \rightarrow +\infty} \Phi = -U(t)r \cos \theta$$

3. La forme du potentiel à l'infini suggère que  $\phi \sim \cos \theta$

On aura donc  $m=1$  ici. Le potentiel sera

$$\phi = A(t)r \cos \theta + B(t)r^{-1} \cos \theta$$

On applique les 2 CL

$$\left\{ \begin{array}{l} \frac{\partial \phi}{\partial r} \Big|_{r=R} = 0 \Rightarrow (A(t) - \frac{B(t)}{R^2}) \cos \theta = 0 \Rightarrow B(t) = A(t)R^2 \\ \phi \xrightarrow{r \rightarrow +\infty} -U(t) \cos \theta \Rightarrow A(t) = -U(t) \end{array} \right.$$

Solution:  $\phi = -U(t) \left[ r + \frac{R^2}{r} \right] \cos \theta$

4. des composantes de la vitesse

(2)

$$u_r = \frac{\partial \phi}{\partial r} = -U(t) \left(1 - \frac{R^2}{r^2}\right) \cos \theta$$

$$u_\theta = \frac{1}{r} \frac{\partial \phi}{\partial \theta} = U(t) \left(1 + \frac{R^2}{r^2}\right) \sin \theta$$

5. En fait, nous avons vu que l'opérateur  $(\vec{u} \cdot \nabla) \vec{u}$  s'écrit comme

$$(\vec{u} \cdot \nabla) \vec{u} = (\nabla \wedge \vec{u}) \wedge \vec{u} + \nabla \frac{\|\vec{u}\|^2}{2} \quad \begin{array}{l} \text{Démon si vous} \\ \text{voulez.} \end{array}$$

Ici  $\nabla \wedge \vec{u} = \nabla \wedge \nabla \phi = \vec{0}$  donc

$$(\vec{u} \cdot \nabla) \vec{u} = \nabla \frac{\|\nabla \phi\|^2}{2}$$

Dans l'éq. d'Euler avec  $\vec{u} = \nabla \phi$  partout, et

$$-U(t) \vec{e}_x = \nabla \Phi \quad \text{on trouve}$$

$$\rho \partial_t \nabla \phi + \rho \nabla \left( \frac{\|\nabla \phi\|^2}{2} \right) - \rho \partial_t \nabla \Phi = -\nabla p$$

Réorganiser sous la forme de

$$\nabla \left( \rho \partial_t \phi + \rho \frac{\|\nabla \phi\|^2}{2} - \rho \partial_t \Phi + p \right) = 0$$

puis intégrer en espace.

$$\rho \partial_t \phi + \rho \frac{\|\nabla \phi\|^2}{2} - \rho \partial_t \Phi + p = C(t)$$

6.  $C(t)$  est une fonction arbitraire du temps.

Cette loi permet de relier les grandeurs en tout point du fluide. A l'infini

$$\phi \xrightarrow{r \rightarrow +\infty} \Phi$$

$$p \rightarrow P$$

ceci donne

$$C(t) = P + \rho \frac{\|\nabla \Phi\|^2}{2} \quad \xrightarrow{\sim} u^2$$

la pression partout dans le fluide sera

(3)

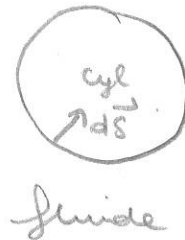
$$\begin{aligned}
 P &= \mathcal{P} + \rho \partial_t (\Phi - \phi) + \frac{\rho}{2} [u^2(t) - \|\nabla \phi\|^2] \\
 &= \mathcal{P} + \rho \partial_t \left( -u(t) r \cos \theta + u(t) \left( r + \frac{R^2}{r} \right) \cos \theta \right) \\
 &\quad + \frac{\rho}{2} \left[ u^2(t) - u_r^2 - u_\theta^2 \right]
 \end{aligned}$$

A la surface  $r=R$

$$\begin{aligned}
 P|_{r=R} &= \mathcal{P} + \rho (\partial_t u) R \cos \theta \\
 &\quad + \frac{\rho}{2} \left[ u^2(t) - 4u^2(t) \sin^2 \theta \right]
 \end{aligned}$$

7. La force que le fluide exerce sur le cylindre est

$$\vec{F}_{\text{flu} \rightarrow \text{cyl}} = \iint_{\text{cylindre}} P|_{r=R} d\vec{S}$$



$$\begin{aligned}
 &= \int_0^{2\pi} \int_0^H \left( \mathcal{P} + \rho (\partial_t u) R \cos \theta \right. \\
 &\quad \left. + \rho \frac{u^2(t)}{2} (1 - 4 \sin^2 \theta) \right) (-\vec{e}_r R d\theta dz)
 \end{aligned}$$

Le vecteur  $\vec{e}_r = \vec{e}_x \cos \theta + \vec{e}_y \sin \theta$  varie selon  $\theta$ .

Donc

$$\vec{F}_{\text{flu} \rightarrow \text{cyl}} = - \int_0^{2\pi} \int_0^H \mathcal{P} R (\cos \theta \vec{e}_x + \sin \theta \vec{e}_y) d\theta dz$$

$$- \int_0^{2\pi} \int_0^H \rho (\partial_t u) R^2 \cos \theta (\cos \theta \vec{e}_x + \sin \theta \vec{e}_y) d\theta dz$$

$$- \int_0^{2\pi} \int_0^H \rho \frac{u^2(t)}{2} R (1 - 4 \sin^2 \theta) (\cos \theta \vec{e}_x + \sin \theta \vec{e}_y) d\theta dz$$

Suite à la périodicité

(4)

$$\int_0^{2\pi} \cos \theta \, d\theta = [\sin \theta]_0^{2\pi} = 0$$

$$\int_0^{2\pi} \sin \theta \, d\theta = [-\cos \theta]_0^{2\pi} = 0$$

$$\int_0^{2\pi} \underbrace{\sin \theta \cos \theta \, d\theta}_{d(\sin \theta)} = \left[ \frac{\sin^2 \theta}{2} \right]_0^{2\pi} = 0$$

$$\int_0^{2\pi} \underbrace{\sin^2 \theta \cos \theta \, d\theta}_{d(\sin \theta)} = \left[ \frac{\sin^3 \theta}{3} \right]_0^{2\pi} = 0$$

$$\int_0^{2\pi} \underbrace{\frac{\sin^2 \theta}{(1-\cos^2 \theta)}}_{1} \underbrace{\sin \theta \, d\theta}_{d(-\cos \theta)} = \left[ \frac{\cos^3 \theta}{3} - \cos \theta \right]_0^{2\pi} = 0$$

Seul

$$\int_0^{2\pi} \frac{\cos^2 \theta}{1 + \frac{\cos 2\theta}{2}} \, d\theta = \left[ \frac{\theta}{2} + \frac{\sin 2\theta}{4} \right]_0^{2\pi} = \pi$$

est non-nul. La force sur le cylindre est donc

$$\vec{F}_{\text{flu} \rightarrow \text{cyl}} = - \underbrace{\rho \pi R^2 H}_{m_a} (\partial_t u) \vec{e}_x$$

$m_a$  la masse ajoutée.

On remarque que  $m_a$  = la masse du cylindre rempli avec le fluide.

Rq: on parle de masse ajoutée car si on écrit l'éq de mouvement pour le cylindre on aurait

$$m_{\text{cyl}} \frac{du}{dt} \vec{e}_x = \vec{F}_{\text{flu} \rightarrow \text{cyl}} + \vec{F}_{\text{autre}}$$

$$\Leftrightarrow (m_{\text{cyl}} + m_a) \frac{du}{dt} \vec{e}_x = \vec{F}_{\text{autre}}$$

• Dans un fluide parfait il faut lutter contre une inertie apparente  $m_{app} + m_a$  pour mettre en mouvement un objet. L'écoulement provoque une inertie supplémentaire. (5)

8. Le paradoxe de d'Alembert = tout objet placé dans un écoulement stationnaire potentiel ne subira aucune force de la part de l'écoulement.

→ TD 4

Il n'y a pas de contradiction car la force trouvée ici s'annule pour  $U(t) = \text{const.}$

9. A.N.

$$|\vec{F}_{\text{cyl} \rightarrow \text{flu}}| = \rho \pi R^2 H \frac{dU}{dt}$$

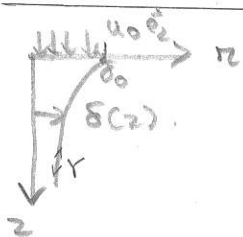
$$= 1000 \times 3,14 \times 49 \times 10^{-4} \times 1 \times 1 \quad \sqrt{\phantom{x}}$$

$$= 3,14 \times 4,9 \text{ N}$$

$$= 15,4 \text{ N}$$

$$\begin{array}{r} 3,14 \\ 4,9 \\ \hline 2826 \\ 1256 \\ \hline 15,386 \end{array}$$

## II. Filaments visqueux



↓ g

1. Le filament doit être fin comparé à sa longueur. Ceci s'exprime à l'aide de  $\delta'$

$$|\delta'| = \left| \frac{d\delta}{dz} \right| \ll 1$$

Hyp 1

Ensuite il faut que le nombre de Reynolds soit inférieur à l'inverse de ce rapport d'aspect.

$$\left| \frac{\rho u_z \delta}{\eta} \right| \ll \frac{1}{\delta}, \quad \text{Hyp 2}$$


Ici on fait l'hypothèse que l'écoulement est stationnaire donc pas besoin d'une troisième condition sur le temps d'écoulement  $T$  typique de l'écoulement.

2. La condition dynamique exprime un équilibre de forces à la surface libre. Ici on a 3 forces.

- 1 → forces de pression
- 2 → forces visqueuses
- 3 → force due à la tension de surface


De manière formelle on a

$$\left( \underbrace{\mathcal{P}|_{r=\delta}}_1 - \underbrace{p_{atm}}_3 - \underbrace{\gamma \kappa}_3 \right) \cdot \vec{n} - \underbrace{\eta \left( \vec{\nabla} \vec{u} + \vec{\nabla} \vec{u}^T \right) \cdot \vec{n}}_2 \Big|_{r=\delta} = 0.$$

avec  $\vec{n}$  la normale extérieure au filament.   
La variable  $\kappa = \nabla \cdot \vec{n}$  est la courbure locale.

Bonjour

En vue de ce qui est donné dans l'énoncé on a approché

$$\kappa \approx \frac{1}{\delta} = \frac{1}{\text{rayon de courbure petite du filament.}}$$


ce qui ignore la courbure du filament dans le sens vertical. De manière exacte

$$\kappa = \nabla \cdot \vec{n} = \nabla \cdot \left( \frac{\nabla f}{\|\nabla f\|} \right) \Big|_{r=\delta} \quad \text{avec } f = r - \delta(z)$$

ça donne

(7)

$$k = \nabla \cdot \left( \frac{\vec{e}_r - \delta'(z) \vec{e}_z}{\sqrt{1 + \delta'^2}} \right)$$

$$= \frac{1}{r} \partial_r \left( \frac{r}{\sqrt{1 + \delta'^2}} \right) \Big|_{r=\delta} + \partial_z \left( \frac{-\delta'(z)}{\sqrt{1 + \delta'^2}} \right)$$

$$= \frac{1}{\delta} \frac{1}{\sqrt{1 + \delta'^2}} - \frac{\delta''}{\sqrt{1 + \delta'^2}} + \frac{|\delta'|}{2(1 + \delta'^2)^{3/2}} (2\delta'\delta'')$$

Dans la limite  $\delta' \ll 1$

$$k \approx \frac{1}{\delta} - \cancel{\delta''} \approx \frac{1}{\delta}$$

Ici  $\delta'' \ll \frac{1}{\delta}$  toujours pour un filament fini.

En prenant 3 projecteurs (normale, tangentielle  $\Delta \alpha z$ ) on obtient

①  $P|_{r=\delta} = P_{atm} - \gamma \left( \frac{1}{\delta} - \cancel{\delta''} \right) - \vec{n} \cdot (\vec{\nabla} u + \vec{\nabla} u^T) \cdot \vec{n} = 0$  ignoré

②  $\vec{t}_1 \cdot (\vec{\nabla} u + \vec{\nabla} u^T) \cdot \vec{n} = 0$

③  $\vec{t}_2 \cdot (\vec{\nabla} u + \vec{\nabla} u^T) \cdot \vec{n} = 0$

avec  $\vec{t}_1 \approx \vec{e}_\theta$ ,  $\vec{t}_2 \approx \delta' \vec{e}_r - \vec{e}_z$ . A l'ordre dominant, on approche  $\vec{n} \approx \vec{e}_r$  et  $\vec{t}_2 = -\vec{e}_z \Rightarrow \dots$

$$\begin{cases} P|_{r=\delta} = P_{atm} + \frac{\gamma}{\delta} \\ 0 = 0 \end{cases}$$

$$\left| \vec{e}_z \cdot (\vec{\nabla} u + \vec{\nabla} u^T) \cdot \vec{e}_r \right|_{r=\delta} \approx \cancel{\frac{\partial u_r}{\partial z}} + \frac{\partial u_z}{\partial r} \Big|_{r=\delta} \approx 0$$

ignoré

3. (a) On intègre

(8)

$$\frac{\partial p}{\partial r} \approx 0 \Rightarrow p = p(z) \text{ ne f de } r \text{ seulement.}$$

Utilisant la CL sur la pression.

$$p(z) \Big|_{r=\delta(z)} = p_{\text{atm}} + \frac{\gamma}{\delta(z)}$$

On a donc la pression partout

$$p(z) = p_{\text{atm}} + \frac{\gamma}{\delta(z)}$$

(b) dans l'éq (2b).

$$\frac{\partial}{\partial z} \left( \frac{\gamma}{\delta(z)} \right) = \frac{\eta}{r} \frac{\partial}{\partial r} \left( r \frac{\partial u_z}{\partial r} \right) + \rho g.$$

$$\Leftrightarrow - \left( \frac{\gamma}{\delta^2} \delta' + \rho g \right) \frac{r}{\eta} = \frac{\partial}{\partial r} \left( r \frac{\partial u_z}{\partial r} \right).$$

$$\Leftrightarrow - \left( \frac{\gamma}{\delta} \delta' + \rho g \right) \frac{r^2}{2\eta} = r \frac{\partial u_z}{\partial r} + A(z)$$

$$\Leftrightarrow - \left( \gamma \frac{\delta'}{\delta} + \rho g \right) \frac{r}{2\eta} = \frac{\partial u_z}{\partial r} + \frac{A(z)}{r}.$$

$$\Leftrightarrow - \left( \gamma \frac{\delta'}{\delta} + \rho g \right) \frac{r^2}{4\eta} = u_z + \cancel{A(z) \ln r} + B(z)$$

Suite à la régularité à l'axe  $A(z) = 0$ . En utilisant la CL dynamique

$$\frac{\partial u_z}{\partial r} \Big|_{r=\delta} = \frac{\partial}{\partial r} \left( - \left( \gamma \frac{\delta'}{\delta} + \rho g \right) \frac{r^2}{4\eta} - B(z) \right) \Big|_{r=\delta}$$

$$= - \left( \gamma \frac{\delta'}{\delta^2} + \rho g \right) \frac{\delta}{2\eta} = 0.$$



Il faut que

(9)

$$\left( \gamma \frac{\delta'}{\delta^2} + \rho g \right) = 0$$

Sait avec  $\lambda_d = \sqrt{\frac{\gamma}{\rho g}}$  on trouve

$$\frac{\delta'}{\delta^2} + \frac{1}{\lambda_d^2} = 0$$

Dans ce cas il reste aussi que.

$$u_z = B(z)$$

dans l'expression pour la vitesse verticale

$$u_z = u_z(z)$$

un profil parabolique.

(c) On trouve la forme du filament en intégrant

$$\frac{\delta'}{\delta^2} + \frac{1}{\lambda_d^2} = 0$$

$$\Rightarrow -\frac{d\delta}{\delta^2} = + \frac{dz}{\lambda_d^2} \Rightarrow \frac{1}{\delta} = \frac{z}{\lambda_d^2} + C$$

Avec la condition initiale.

$$\delta(0) = \delta_0 \Rightarrow C = \frac{1}{\delta_0}$$

Résultat :

$$\frac{1}{\delta} = \frac{1}{\delta_0} + \frac{z}{\lambda_d^2} \quad (\Rightarrow) \quad \delta = \frac{\delta_0}{\left(1 + \frac{z\delta_0}{\lambda_d^2}\right)}$$

(d) Débit

$$\underline{z=ct} \quad Q = \int_0^{2\pi} \int_0^\delta u_z(z) r dr d\theta = u_z(z) \pi \delta^2$$

$$\underline{z=0} \quad Q = u_0 \pi \delta_0^2$$

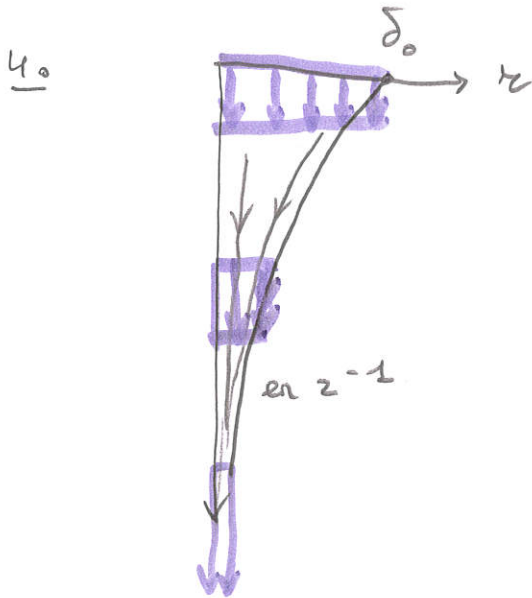
Ce débit se conserve.

(10)

$$Q = U_0 \pi \delta_0^2 = U_2(z) \pi \delta^2(z).$$

ceci signifie que.

$$u(z) = U_0 \frac{\delta_0^2}{\delta^2(z)} = U_0 \frac{\delta_0^2}{\frac{\delta_0^2}{\left(1 + 2\frac{\delta_0}{\lambda_d^2}\right)^2}} = U_0 \left(1 + 2\frac{\delta_0}{\lambda_d^2}\right)^2$$



### B. Modèles améliorés

1. On intègre

$$\partial_z p \approx 0 \quad (\Rightarrow) \quad p = p(z)$$

Si on exprime la CL dynamique

$$p(z) = p_{atm} \quad \text{constant}$$

Du coup  $\partial_z p \approx 0$  aussi si on ignore la tension de surface.

2. Du coup il reste.

$$\rho u_z \frac{\partial u_z}{\partial z} = \eta \frac{\partial^2 u_z}{\partial z^2} + \rho g$$

donc la projection selon z. On intègre une fois, selon z.

$$\Rightarrow \rho \frac{u_z^2}{2} = \eta \frac{\partial u_z}{\partial z} + \rho g z + C \quad \Rightarrow (4)$$

3.  $D_0 \vec{u} = 0$  en coord cyl donne

(11)

$$\frac{1}{2} \partial_r (r u_r) + \partial_z u_z = 0.$$

soit

$$d_r(r u_r) = -r(\partial_z u_z)$$

Intégration donne

$$r u_r = -\frac{r^2}{2} (\partial_z u_z) + D(z)$$

$$\Rightarrow u_r = -\frac{r}{2} (\partial_z u_z) + \frac{D(z)}{r}$$

La régularité à l'axe impose que  $D=0$ .

$$\Rightarrow \boxed{u_r = -\frac{r}{2} (\partial_z u_z)}$$

4. Si  $u_r|_{z=0} = 0$  alors  $\partial_z u_z|_{z=0} = 0$  à cause de la formule précédente. On a donc (4) exprimé en  $z=0$  qui donne

$$\rho \frac{u_0^2}{2} - \cancel{\rho g z} - \cancel{\eta \partial_z u_z} = c$$

Résultat: la loi de conservation s'écrit

$$\rho \frac{u_z^2}{2} - \rho g z - \eta \frac{\partial u_z}{\partial z} = \rho \frac{u_0^2}{2}$$

5. Régime visqueux: On ignore tous les termes inertiels

$$-\rho g z - \eta \frac{\partial u_z}{\partial z} = 0$$

$$\Rightarrow \eta \frac{\partial u_z}{\partial z} = -\frac{\rho g}{\eta} z \quad \Rightarrow \quad u_z = -\frac{\rho g}{2\eta} z^2 + D$$

Avec la CL  $u_z(0) = u_0$  on trouve  $\delta = u_0$ . La vitesse verticale sera donc. (12)

$$u_z = u_0 - \frac{g\eta}{2\eta} z^2$$

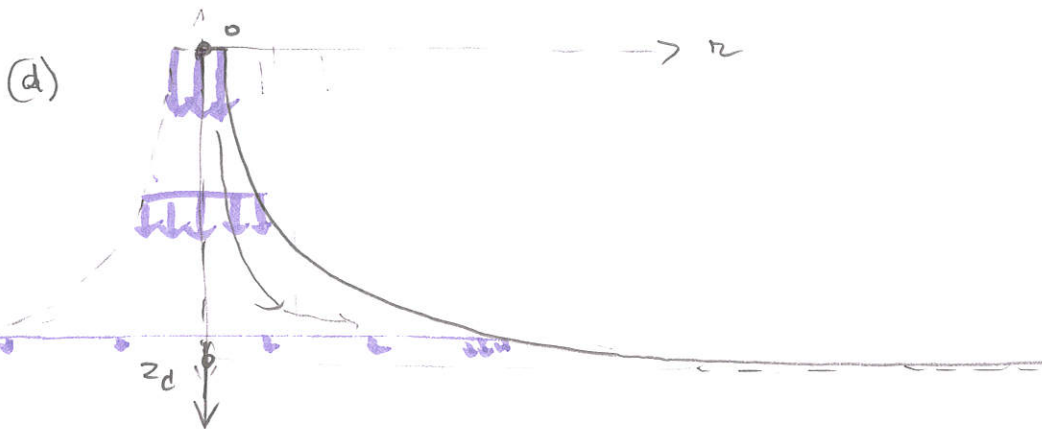
la vitesse diminue avec  $z \uparrow$ .

(b)  $Q = \pi u_z \delta^2 = \pi u_0 \delta_0^2$ . Donc on doit avoir.

$$\delta^2 = \delta_0^2 \frac{u_0}{u_z(z)}$$

$$= \frac{\delta_0^2 u_0}{\left(u_0 - \frac{g\eta}{2\eta} z^2\right)} = \frac{\delta_0^2}{\left(1 - \frac{g\eta}{2\eta u_0} z^2\right)}$$

(c) On voit que  $u_z \rightarrow 0$  pour  $z = \lambda_d = \sqrt{\frac{2\eta u_0}{g\eta}}$  et  $\delta(z) \rightarrow +\infty$ . Le filament devient de + en + large.



Le filament s'étale. A  $z = z_d$  la vitesse verticale devient 0. = comme sur un support solide.

(e) On imagine une telle situation à proximité de l'endroit où le miel tombe dans le pot.



6. Régime initial : le reste de (4).

(13)

$$\cancel{\frac{u_z^2}{2}} - \cancel{g z} = \cancel{\frac{u_0^2}{2}}$$

(a) A combiner avec débit, plutôt qu'après.

$$u_z = \sqrt{u_0^2 + 2gz}$$

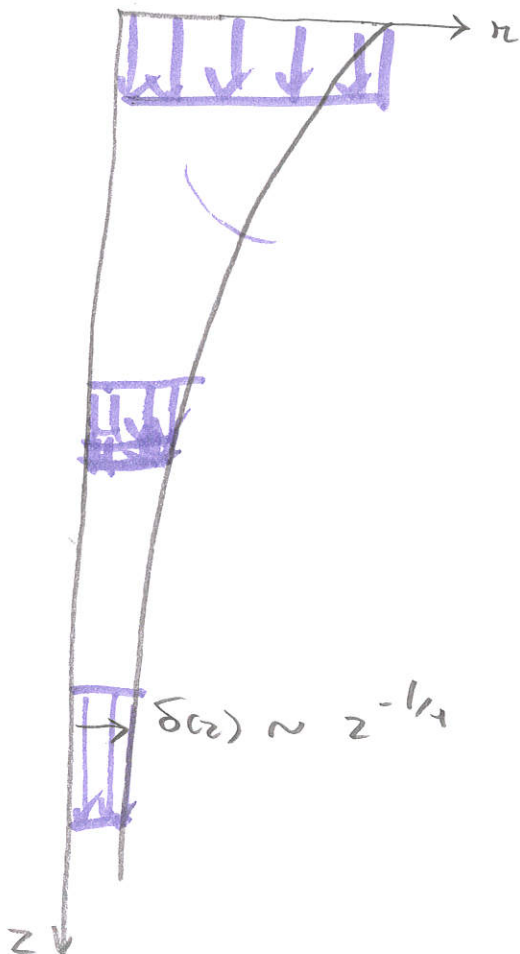
(b) Forme du filet

$$\Rightarrow \delta^2 = \frac{u_0 \delta_0^2}{u_z} = \frac{u_0 \delta_0^2}{\sqrt{u_0^2 + 2gz}} = \frac{\delta_0^2}{\sqrt{1 + \frac{2gz}{u_0^2}}}$$

A quand  $z$  a l'infini

$$\delta \sim \delta_0 \left( \frac{z}{(u_0^2/2g)} \right)^{-1/4} \rightarrow \alpha = +1/4$$

(c) Schema



$$\delta(z) \sim z^{-1/4} = \begin{cases} \text{décroissance de } \delta \\ \text{bien plus lente} \\ \text{que dans la} \\ \text{première partie. } (\delta \sim z^{-1}) \end{cases}$$

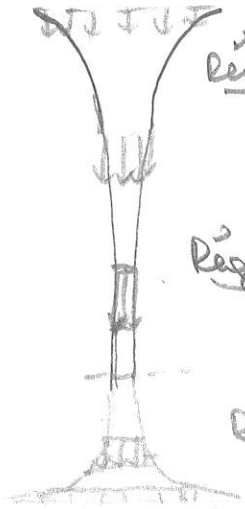
7. Les effets de l'inertie deviennent progressivement plus importants.

(14)

→ d'abord Régime en  $\delta \sim z^{-1}$

→ puis Régime en  $\delta \sim z^{-1/4}$ .

→ puis à l'approche du support solide, régime visqueux?



Régime 1 :  $\delta \sim z^{-1}$ ?

Régime 2 :  $\delta \sim z^{-1/4}$ .

Régime 3 :  $\delta$  s'épaissit?  
régime visqueux.