Modes critiques des écoulements viscoélastiques dans le système de Couette-Taylor

Yang BAI, Olivier Crumeyrolle, Innocent MUTABAZI

LOMC, Le Havre



SFT, Paris, 19/11/2015

Fluide viscoélastique

Effet rhéofluidification

Effet de Weissenberg

Instabilité purement élastique







Viscosité diminue avec le taux de cisaillement

Mais le fluide viscoélastique de modèle d'Oldroyd-B n'est pas rhéofluidifiant Fluide monte le long une tige en rotation à cause d'une différence de contraintes normales non nulle Écoulement déstabilisé au nombre de Taylor négligeable. $Ta = 9.6 \times 10^{-8}$ [Larson1990]

Paramètres de contrôle

b

а

d.



Ο

Ο

Ο

Ο

Ο

 \cap

Ο

Ο

Ο

Analyse de stabilité linéaire (ASL)

Équation du modèle d'Oldroyd-B

$$\begin{cases} \nabla \cdot \vec{U} = 0 \\ Re\left(\frac{\partial \vec{U}}{\partial t} + \vec{U} \cdot \nabla \vec{U}\right) = -\nabla(\Pi) + \nabla \cdot \bar{T} + (1 - S)\nabla^2 \vec{U} \\ \bar{T} + Wi\left[\frac{\partial \overline{T^p}}{\partial t} + \vec{U} \cdot \nabla \bar{T} - (\nabla \vec{U})^T \cdot \bar{T} - \bar{T} \cdot \nabla \vec{U}\right] = S[\nabla \vec{U} + (\nabla \vec{U})^T] \end{cases}$$

Écoulement de base

$$\vec{U} = V(r)\vec{e_{\theta}} = (Ar + B/r)\vec{e_{\theta}}$$

$$\bar{T} = \begin{pmatrix} 0 & T_{r\theta}(r) & 0 \\ T_{r\theta}(r) & T_{\theta\theta}(r) & 0 \\ 0 & 0 \end{pmatrix} = \begin{pmatrix} 0 & -2SB/r^2 & 0 \\ -2SB/r^2 & 8WiSB^2/r^4 & 0 \\ 0 & 0 & 0 \end{pmatrix}$$

$$N_1 = T_{\theta\theta}(r) - T_{rr}(r) = 8Wi\frac{SB^2}{r^4}$$

$$N_2 = T_{zz}(r) - T_{rr}(r) = 0$$

$$A = \frac{\mu - \eta^2}{\eta(1 + \eta)} \qquad B = \frac{(1 - \mu)\eta}{(1 - \eta)(1 - \eta^2)}$$

Perturbation

 $e^{(st+im\theta+iqz)}$

Expérience de Couette-Taylor

Paramètres

- $\circ \quad a = 4cm \quad b = 5cm$ $\circ \quad \eta = 0.8$ $\circ \quad h = 45cm$
- \circ $\Gamma = 45$
- $\circ T = 20^{\circ}C \pm 0.2^{\circ}C$

Visualisation

- Kalliroscope(2%)
- \circ Laser
- \circ Spotlight

□Solution de polymère :

- o L'eau dégazé et délinéarisé
- alcool isopropylique (IPA) (2.5%)
- Polyéthylène glycol (PEG) (2 10³ g/mol)
 [concentration varies, 2.5%-25%]
- Polyéthylène oxyde(POE) (8 10⁶ g/mol) [concentration fixé au 1000ppm]

Solvant







Viscosité

□ Modèle d'Oldroyd-B validé par tests rhéologique de cisaillement (type cône-plan)



Nos solutions : 0.45 < S < 0.9

Temps de relaxation

: τ_e

: $\tau_m \equiv$

: $\tau_{N1} \equiv$

Trois temps de relaxation

- Mesuré par an Rhéomètre extensionnel (CaBER):
- Estimé par la masse molaire et la viscosité polymérique:
- \circ Estimé par la première différence normal N_1

 \Box Trois élasticité expérimentales : E_e , E_m , E_{N1}



RÉSULTATS $\mu = 0$

- \circ Cylindre intérieur tourné, extérieur fixé $\mu = 0$
 - ASL
 - Expériences



Modes critiques ASL pour $\mu = 0, S = 0.6$



Valeurs critiques (Ta_c, E) pour S différent



Valeurs critiques (ω_c, E) et (q_c, E) pour S différent



Valeurs critiques (Re_c , Wi_c) pour S différent



 \square $Re_c \bowtie$, $Wi_c \nearrow$

Modes critiques expérimentaux

Vortex de Taylor PEG2.5%, POE 1000ppm $\circ Ta_c = 28.8$ $\circ E_m = 0.011$ $\circ S = 0.87$

Modes des rubans PEG 5%, POE 1000ppm $\circ Ta_c = 28.4$ $\circ E_m = 0.0168$ $\circ S = 0.81$

Mode désordonné PEG15%, POE 1000ppm $\circ Ta_c = 12.1$ $\circ E_m = 0.131$ $\circ S = 0.61$



Diagramme de spatial-temporelle de 10min pour les trois modes critiques



Valeurs critiques (Ta_c, E) expérimentaux + ASL



Valeurs critiques (Ta_c, E_m) et modes different





RÉSULTATS $\mu = \infty$

- \circ Cylindre intérieur fixé, extérieur tourné $\mu = \infty$
 - ASL
 - Expériences

Mode critique ASL $\mu = \infty$ $S = 0.7, E = 1, Ta_c = 4.73,$ $m_c = 0, q_c = 14.4, \omega_c = 0.05$

□ Courbe marginal plat \rightarrow plusieurs q_c intervient \rightarrow mode désordonné

x 1

2

0

-2

-4

-6

5

4.5

3.5

N 2.5

1.5

0.5

Mode axisymétrique et oscillant

streamlines & $U_{_{\Theta}}$

4.5

4

3.5

3

2

1.5

1

0.5

0

4 4.5

N 2.5





Valeurs critiques (Re_c, Wi_c) pour S différent



 $\square Re_c \supset Wi_c \supset$

Modes critiques expérimentaux pour PEG15%, POE1000ppm $Ta_c = 15.4, E_m = 0.131, S = 0.61$

Vue de gap Vue de face Diagramme spatio-temporelle (DST) de 20s DST de 10min avec laser z(cm) t [s]

Z (cm)

Ó.5

2 4 6

t [s]



Conclusion

- Fluide viscoélastique du modèle d'Oldroyd-B
- En tournant le cylindre intérieur, fixant le cylindre extérieur
 - 3 modes critiques ont été observés : Vortex de Taylor pour des solutions de faible élasticité; Mode des rubans formés d'ondes stationnaires pour des solutions d'élasticité intermédiaire; Mode désordonné pour de solutions de forte élasticité.
 - Les résultats expérimentaux en accord avec ceux de l'ASL.
- En tournant le cylindre extérieur, fixant le cylindre intérieur
 - seul le mode désordonné est observé au seuil
 - Courbes critiques de ASL (Ta_c, E) cohérent parfaitement avec expériences définit par temps de relaxation extensionnel.

Merci de votre écoute

ANNEXE

Résumé

- Un fluide Newtonien est déstabilisé dans un système de Couette-Taylor quand la force de centrifuge domine la force visqueuse. Par contre, si le fluide est viscoélastique, la force élastique intervient et renforce l'instabilité centrifuge (instabilité elasto-rotationnelle). Elle peut aussi induire l'instabilité purement élastique pour des cisaillements très faibles.
- On a étudié théoriquement et expérimentalement des modes critiques de l'instabilité viscoélastique dans un système de Couette-Taylor. L'analyse de stabilité linéaire (ASL) est faite en utilisant le modèle d'Oldroyd-B, les valeurs critiques et des modes critiques ont été déterminés. Des expériences ont été réalisées avec des solutions de polymères de polyéthylène oxyde (POE) dans un mélange aqueux polyéthylène glycol(PEG). Les tests de rhéologie ont confirmé que nos solutions de différentes concentrations de polymère sont proches de modèle d'Oldroyd-B. Le rôle du rapport des viscosités du polymère et de la solution a été bien analysé.
- En tournant le cylindre intérieur et fixant le cylindre extérieur, 3 modes critiques ont été observés en fonction des valeurs de l'élasticité des solutions. Les résultats expérimentaux sont en accord avec ceux de l'ASL. Ces modes critiques sont des vortex de Taylor pour des solutions de faible élasticité; des rubans formés d'ondes stationnaires pour des solutions d'élasticité intermédiaire et un mode désordonné pour de solutions de forte élasticité. L'autre part, en tournant le cylindre extérieur et fixant le cylindre intérieur, seul le mode désordonné est observé au seuil.



Démodulation du mode Ribbons, PEG 5% POE1000ppm $Ta_c = 28.4 E_m = 0.0168 S = 0.81$



Valeurs critiques (ω_c, E) et (q_c, E) expérimentaux + ASL







Generalized Rayleigh's discriminant

A Newtonian flow in curved geometry is potentially unstable

if
$$\Phi_N(r) = \frac{1}{r^3} \frac{d(r^2 \Omega)^2}{dr} < 0$$

For a viscoelastic flow we have extended this contdition to

$$\Phi_{ve}(r) = \Phi_{\rm N}(r) + \frac{1}{\rho r} \frac{dN_1}{dr} \bigg|_r < 0$$

 \square N₁ is The first normal stress difference : $N_1 \equiv T_{\theta\theta} - T_{rr}$

□ In dimensionless and explicit form : $\Phi_{ve}(r) = \Omega^2 \widehat{\Phi}_{ve}(r)$

$$\widehat{\Phi}_{ve}(r) = \frac{4(\eta^2 - \mu)^2}{(\eta^2 - 1)^2} \left[1 + \frac{1 - \mu}{\mu - \eta^2} \left(\frac{\eta}{1 - \eta} \right)^2 \hat{r}^{-2} \right] - 32 ES \frac{(\mu - 1)^2}{(\eta^2 - 1)^2} \left(\frac{\eta}{1 - \eta} \right)^4 \hat{r}^{-6}$$
Centrifugal force contribution Elastic force contribution