# Optimisation aérodynamique par modèle réduit POD et méthode à région de confiance

Michel Bergmann

Laurent Cordier & Jean-Pierre Brancher

Michel.Bergmann@ensem.inpl-nancy.fr

Laboratoire d'Énergétique et de Mécanique Théorique et Appliquée UMR 7563 (CNRS - INPL - UHP) ENSEM - 2, avenue de la Forêt de Haye BP 160 - 54 504 Vandœuvre Cedex, France





Introduction

- I Etude paramétrique & influence des paramètres de contrôle
- II Méthodes mathématiques
  - La théorie du contrôle optimal
  - Réduction de modèle par Décomposition Orthogonale aux valeurs Propres (POD)
- III Optimisation avec réactualisation de la base POD
  - Méthode adaptative
  - Méthode à région de confiance







Optimisation de l'aérodynamique interne et externe d'un avion par *contrôle des écoulements* : un enjeu majeur pour le développement du transport aéronautique

- Optimisation aérodynamique
  - Augmentation de l'autonomie en vol
  - Diminution de la masse au décollage

 $\hookrightarrow$  Réduction des coûts opérationnels

- Réduction de l'émission de gaz polluant
- Réduction de la nuisance sonore
- Gain de manœuvrabilité
- Exemple chiffré
  - Réduction 1% consommation mondiale de fuel pour le transport aéronautique
    - → gain de dépense de 1,25 millions de dollars par jour en coût opérationnel (valeur en 2002)





#### Introduction Configuration et méthodes de résolutions numériques

- Écoulement 2D autour d'un cylindre circulaire à Re = 200
- Fluide visqueux, incompressible et newtonien
- Vitesse tangentielle  $V_T(t)$  appliquée au cylindre



 $\Gamma_{inf}$ 

- Méthode à pas fractionnaires (correction de pression) en temps
- Éléments finis  $(P_1, P_1)$  en espace

Code de calcul développé par M.Braza et D. Ruiz (IMFT-ENSEEIHT).





#### Introduction Rotation à vitesse constante

► Rotation constante :  $V_T(t) = V_0 U_\infty$ Observations numériques,

- Si  $V_0 = 3, 6$  un seul point d'arrêt
- **S**i  $V_0 \ge 3, 6$  plus de sillage,  $C_D \rightarrow 0$ .

Analytiquement,  $V_0 = 3, 1$ 

[Glauert, Proc. Roy. Soc., 1954]







#### Introduction Rotation à vitesse constante

► Rotation constante :  $V_T(t) = V_0 U_\infty$ Observations numériques,

- Si  $V_0 = 3, 6$  un seul point d'arrêt
- Si  $V_0 \ge 3, 6$  plus de sillage,  $C_D \rightarrow 0$ .

Analytiquement,  $V_0 = 3, 1$ 

[Glauert, Proc. Roy. Soc., 1954]

► Contrôle appliqué juste sur la partie  $\theta_{min} \leq \theta \leq \theta_{max}$  (utilisation de la forme de Von Mises des éqs. de CL [Batchelor, JFM, 1956])

Circulation 
$$\Gamma = 2\pi R V_0 \sqrt{\frac{\theta_{max} - \theta_{min}}{\pi}}$$

- $100^{\circ} \le \theta_c \le 160^{\circ}$







#### Introduction Rotation à vitesse constante

► Rotation constante :  $V_T(t) = V_0 U_\infty$ Observations numériques,

- Si  $V_0 = 3, 6$  un seul point d'arrêt
- Si  $V_0 \ge 3, 6$  plus de sillage,  $C_D \rightarrow 0$ .

Analytiquement,  $V_0 = 3, 1$ [Glauert, Proc. Roy. Soc., 1954]



► Contrôle appliqué juste sur la partie  $\theta_{min} \leq \theta \leq \theta_{max}$  (utilisation de la forme de Von Mises des éqs. de CL [Batchelor, JFM, 1956])

Circulation 
$$\Gamma = 2\pi R V_0 \sqrt{\frac{\theta_{max} - \theta_{min}}{\pi}}$$

- $100^{\circ} \le \theta_c \le 160^{\circ}$





Réduction de traînée due au déplacement du point d'arrêt. Retation ainuacidale  $u(t) = \frac{V_T(t)}{V_T(t)} = 4 \operatorname{ain}(2 - Ct, t)$ , point d'arrêt re

Rotation sinusoïdale  $\gamma(t) = \frac{V_T(t)}{U_{\infty}} = A \sin(2\pi S t_f t)$ : point d'arrêt reste fixe à  $\theta = 0^{\circ}$ . [Tokumaru & Dimotakis, JFM, 1991]

But : déterminer A et  $St_f$  qui minimisent la traînée (sans considérations énergétiques)

#### Introduction Coefficient de traînée & écoulement de base stationnaire instable



**Fig.** : Evolution du coefficient de traînée moyen en fonction du nombre de Reynolds. Comparaison entre l'écoulement naturel et l'écoulement de base stationnaire instable.

Protas, B. et Wesfreid, J.E. (2002) : Drag force in the open-loop control of the cylinder wake in the laminar regime. *Phys. Fluids*, **14**(2), pp. 810-826.



# I - Etude paramétrique Coefficient de traînée moyen





Fig. : Coefficient de traînée moyen en fonction de l'amplitude et de la fréquence de forçage. Minimum (global ?) :  $C_D = 0,9930$  pour A = 4,25 et  $St_f = 0,74$ .



#### I - Etude paramétrique Synchronisation des fréquences de l'écoulement



#### I - Etude paramétrique Synchronisation des fréquences de l'écoulement

Définitions : Lock-on : la fréquence du lâché de tourbillons St est égale à la fréquence de forçage  $St_f$ , soit  $St = St_f$ Lock-in : idem lock-on avec  $St_f = St_n$ , où  $St_n$  est la fréquence naturelle



# I - Etude paramétrique Synchronisation des fréquences de l'écoulement



**Fig.** : Bande fondamentale lock-on et iso-contours de vorticité  $\omega_z$  dans le sillage proche.

► Écoulements hors *lock-on* "semblables"











► Angle maximal de rotation :

$$\Theta = \max_{t} \left\{ \theta(t) \right\} = \frac{A}{\pi S t_f}$$

#### Observations

- ► Réduction de traînée maximale  $\Theta_{max} = 95^{\circ}$
- $\hookrightarrow$  Coefficient de traînée minimal  $C_D = 0,993$
- *N.B. :* Sans contrôle,  $C_D \simeq 1, 4$



Existence d'une valeur optimale  $\Theta_{max}$  pour l'angle maximal de rotation.



#### I - Etude paramétrique Angle maximal de rotation





**Fig.** : Evolution du coefficient de traînée moyen en fonction du nombre de Strouhal.



Fig. : Dépendance des paramètres optimaux dans l'espace de contrôle

▶ Bonne concordance entre  $C_{Dmin}$  et  $C_{D\Theta_{max}}$ .

A et  $St_f$  "optimaux" semblent dépendants :  $A/St_f = 5, 2$  ( $\Theta_{max} = 95^\circ$ )  $\Rightarrow$  Correspond à la limite région "lock-on".



Méthode mathématique permettant de déterminer sans empirisme une loi de commande à partir de l'optimisation d'une fonctionnelle coût.

**•** Equations d'état  $\mathcal{F}(\phi, c) = 0$ ;

(Navier-Stokes + C.I. + C.L.)

• Variables de contrôle c;

(Soufflage/aspiration, paramètres de forme, ...)

**•** Fonctionnelle objectif  $\mathcal{J}(\phi, c)$ .

(Traînée, portance, ...)



Déterminer les variables de contrôle c et les variables d'état  $\phi$  telles que la fonctionnelle objectif  $\mathcal{J}(\phi, c)$  soit minimale ou maximale sous les contraintes  $\mathcal{F}(\phi, c) = 0$ .



#### II - Théorie du contrôle optimal Multiplicateurs de Lagrange

Optimisation avec contraintes  $\Rightarrow$  optimisation sans contraintes

- lntroduction de multiplicateurs de Lagrange  $\xi$  (pour chaque contrainte active).
- ► Fonctionnelle de Lagrange :  $\mathcal{L}(\phi, c, \xi) = \mathcal{J}(\phi, c) \langle \mathcal{F}(\phi, c), \xi \rangle$ .

Problème : rendre \$\mathcal{L}\$ "stationnaire" \$\Rightarrow\$ déterminer \$\delta \mathcal{L}\$ = \$\frac{\partial \mathcal{L}}{\partial \phi} \delta \phi + \$\frac{\partial \mathcal{L}}{\partial \varepsilon} \delta \varepsilon \varepsilon\$ = 0.
Hypothèse : \$\phi\$, \$c\$ et \$\xi\$ indépendantes : \$\frac{\partial \mathcal{L}}{\partial \phi} \delta \phi\$ = \$\frac{\partial \mathcal{L}}{\partial \varepsilon} \delta \varepsilon\$ et \$\xi\$ indépendantes : \$\frac{\partial \mathcal{L}}{\partial \phi} \delta \phi\$ = \$\frac{\partial \mathcal{L}}{\partial \varepsilon} \delta \varepsilon\$ e = \$\frac{\partial \mathcal{L}}{\partial \varepsilon} \varepsilon\$ e = \$\frac{\partial \mathcal{L}}{\partial \varepsilon} \delta \varepsilon\$ e = \$\frac{\partial \mathcal{L}}{\partial \varepsilon} \varepsilon\$ e = \$\frac{\partial \mathcal{L}}{\varepsilon} \varepsilon\$ e = \$\frac{\partial \mathcal{L}}{\varepsilon \varepsilon} \varepsilon\$ e = \$\frac{\partial \mathcal{L}}{\varepsilon \varepsilon} \varepsilon\$ e = \$\frac{\partial \mathcal{L}}{\varepsilon \varepsilon} \varepsilon\$ e = \$\frac{\varepsilon \varepsilon} \varepsilon\$ e = \$\frac{\partial \varepsilon}

$$\hookrightarrow \text{ Solution de } \frac{\partial \mathcal{L}}{\partial \xi} \delta \xi = 0 : \quad \text{équations d'état} \qquad \qquad \mathcal{F}(\phi, c) = 0.$$

$$\hookrightarrow \text{ Solution de } \frac{\partial \mathcal{L}}{\partial \phi} \delta \phi = 0 : \quad \text{équations adjointes} \qquad \qquad \left(\frac{\partial \mathcal{F}}{\partial \phi}\right)^* \xi = \left(\frac{\partial \mathcal{J}}{\partial \phi}\right)^*.$$

$$\hookrightarrow \text{ Solution de } \frac{\partial \mathcal{L}}{\partial c} \delta c = 0 : \quad \text{conditions d'optimalité} \qquad \qquad \left(\frac{\partial \mathcal{J}}{\partial c}\right)^* = \left(\frac{\partial \mathcal{F}}{\partial c}\right)^* \xi.$$

$$\Rightarrow \text{ Assure un extremum local (minimum)}$$

$$\Rightarrow \text{ Méthode de résolution coûteuse en temps CPU}$$

et mémoire pour des systèmes de grandes tailles !



"without an inexpensive method for reducing the cost of flow computations, it is unlikely that the solution of optimization problems involving the three dimensional unsteady Navier-Stokes system will become routine"

M. Gunzburger, 2000





▶ Proper Orthogonal Decomposition (POD), Lumley (1967).

► Rechercher la réalisation  $\Phi(\mathbf{X})$  "ressemblant le plus" en moyenne aux réalisations  $u(\mathbf{X})$ .  $(\mathbf{X} = (\mathbf{x}, t) \in \mathcal{D} = \Omega \times \mathbb{R}^+)$ 

 $\blacktriangleright \Phi(X)$  solution du problème :

 $\max_{\boldsymbol{\Phi}} \langle |(\boldsymbol{u}, \boldsymbol{\Phi})|^2 \rangle, \quad \|\boldsymbol{\Phi}\|^2 = 1.$ 

▶ Convergence optimale *en norme*  $L^2$  (énergie) de  $\Phi(\mathbf{X})$ 

 $\Rightarrow$  réduction de dynamique envisageable.





Lumley J.L. (1967) : The structure of inhomogeneous turbulence. *Atmospheric Turbulence and Wave Propagation*, ed. A.M. Yaglom & V.I. Tatarski, pp. 166-178.



#### II - Réduction de modèle Décomposition Orthogonale aux valeurs Propres

► Equivalence avec une équation intégrale de Fredholm :

$$\int_{\mathcal{D}} R_{ij}(\boldsymbol{X}, \boldsymbol{X'}) \Phi_n^{(j)}(\boldsymbol{X'}) \, d\boldsymbol{X'} = \lambda_n \Phi_n^{(i)}(\boldsymbol{X}) \qquad n = 1, .., N_{POD}$$

 $\hookrightarrow R(\mathbf{X}, \mathbf{X'})$ : tenseur des corrélations spatio-temporelles.

▶ Méthode des snapshots, Sirovich (1987) :

$$\int_T C(t,t')a_n(t')\,dt' = \lambda_n a_n(t)$$

 $\hookrightarrow C(t,t')$  : corrélations temporelles.

 $\blacktriangleright \Phi(X)$  base de l'écoulement :

$$\boldsymbol{u}(\boldsymbol{x},t) = \sum_{n=1}^{N_{POD}} a_n(t) \boldsymbol{\Phi}_n(\boldsymbol{x}).$$



Temps



Sirovich L. (1987) : Turbulence and the dynamics of coherent structures. Part 1,2,3 *Quarterly of Applied Mathematics*, **XLV** N<sup>o</sup> 3, pp. 561–571.



#### II - Réduction de modèle Réduction d'ordre de la base POD

► Contenu énergétique relatif : 
$$RIC(M) = \sum_{k=1}^{M} \lambda_k / \sum_{k=1}^{N_{POD}} \lambda_k$$

*Objectif : réaliser une troncature dans la base POD en conservant* 99% *de l'énergie relative* 

► Cas test : A = 2 et  $St_f = 0, 5 \Rightarrow N_{POD} = 361$  réalisations sur T = 18



# II - Réduction de modèle Modes POD du sillage d'un cylindre









Fig. : Représentation des 6 premiers modes POD de fluctuations autour du champ moyen  $\gamma(t) = A \sin(2\pi S t_f t)$  avec A = 2 et  $S t_f = 0, 5$ .



#### II - Réduction de modèle Sillage d'un cylindre

Projection de Galerkin des équations de Navier-Stokes sur la base POD :

$$\left( \boldsymbol{\Phi}_{i}, \, \frac{\partial \boldsymbol{u}}{\partial t} + (\boldsymbol{u} \cdot \boldsymbol{\nabla}) \boldsymbol{u} \right) = \left( \boldsymbol{\Phi}_{i}, \, -\boldsymbol{\nabla}p + \frac{1}{Re} \Delta \boldsymbol{u} \right).$$

► Intégration par parties (formule de Green) :

$$\left( \boldsymbol{\Phi}_i, \, \frac{\partial \boldsymbol{u}}{\partial t} + (\boldsymbol{u} \cdot \boldsymbol{\nabla}) \boldsymbol{u} \right) = (p, \, \boldsymbol{\nabla} \cdot \boldsymbol{\Phi}_i) - \frac{1}{Re} \left( (\boldsymbol{\nabla} \otimes \boldsymbol{\Phi}_i)^T, \, \boldsymbol{\nabla} \otimes \boldsymbol{u} \right) \\ - [p \, \boldsymbol{\Phi}_i] + \frac{1}{Re} [(\boldsymbol{\nabla} \otimes \boldsymbol{u}) \boldsymbol{\Phi}_i].$$

$$\operatorname{avec}\left[\boldsymbol{a}\right] = \int_{\Gamma} \boldsymbol{a} \cdot \boldsymbol{n} \, d\boldsymbol{x} \operatorname{et}\left(\overline{\overline{A}}, \, \overline{\overline{B}}\right) = \int_{\Omega} \overline{\overline{A}} : \overline{\overline{B}} \, d\Omega = \sum_{i, \, j} \, \int_{\Omega} A_{ij} B_{ji} \, d\boldsymbol{x}.$$



► Termes de pression "indésirables" :  $\Rightarrow$  élimination

#### II - Réduction de modèle Système dynamique du sillage contrôlé d'un cylindre

**•** Décomposition du champ de vitesse sur  $N_{POD}$  modes :

$$\boldsymbol{u}(\boldsymbol{x},t) = \boldsymbol{u}_m(\boldsymbol{x}) + \gamma(t) \, \boldsymbol{u}_c(\boldsymbol{x}) + \sum_{k=1}^{N_{POD}} a_k(t) \boldsymbol{\Phi}_k(\boldsymbol{x}).$$

Système dynamique réduit avec  $N_{gal}$  ( $\ll N_{POD}$ ) modes retenus :

$$\begin{aligned} \int \frac{d a_i(t)}{d t} = \mathcal{A}_i + \sum_{j=1}^{N_{gal}} \mathcal{B}_{ij} a_j(t) + \sum_{j=1}^{N_{gal}} \sum_{k=1}^{N_{gal}} \mathcal{C}_{ijk} a_j(t) a_k(t) \\ + \mathcal{D}_i \frac{d \gamma}{d t} + \left( \mathcal{E}_i + \sum_{j=1}^{N_{gal}} \mathcal{F}_{ij} a_j(t) \right) \gamma + \mathcal{G}_i \gamma^2 \\ a_i(0) = (\boldsymbol{u}(\boldsymbol{x}, 0), \boldsymbol{\Phi}_i(\boldsymbol{x})). \end{aligned}$$



 $\mathcal{A}_i, \mathcal{B}_{ij}, \mathcal{C}_{ijk}, \mathcal{D}_i, \mathcal{E}_i, \mathcal{F}_{ij}$  et  $\mathcal{G}_i$  dépendent uniquement de  $\Phi$ ,  $u_m$ ,  $u_c$  et Re.



### II - Réduction de modèle Intégration et stabilisation du modèle réduit

Cas test : 
$$\gamma = A \sin(2\pi S t_f t)$$
,  $A = 2$  et  $S t_f = 0, 5$ .

Erreurs de reconstruction POD ROM  $\Rightarrow$  amplification temporelle des modes



**Fig.** : Evolution temporelle des 6 premiers modes POD.



— projection (Navier-Stokes) :  $a_{\tau n}(t)$ — prédiction avant stabilisation (POD ROM)



► Causes :

- Extraction des grosses et moyennes structures porteuses d'énergie
- Essentiel de dissipation dans les petites structures

Solution :

Ajout de viscosités artificielles optimales sur chaque mode POD

#### II - Réduction de modèle Intégration et stabilisation du modèle réduit

Cas test : 
$$\gamma = A \sin(2\pi S t_f t)$$
,  $A = 2$  et  $S t_f = 0, 5$ .

Erreurs de reconstruction POD ROM  $\Rightarrow$  amplification temporelle des modes



**Fig.** : Evolution temporelle des 6 premiers modes POD.

► Causes :

- Extraction des grosses et moyennes structures porteuses d'énergie
- Essentiel de dissipation dans les petites structures

► Solution :

Ajout de viscosités artificielles optimales sur chaque mode POD



- projection (Navier-Stokes) :  $a_{\tau n}(t)$
- prédiction avant stabilisation (POD ROM)
- prédiction après stabilisation (POD ROM).



### II - Réduction de modèle Stabilisation du modèle réduit - Energie





**Fig.** : Comparaison du contenu énergétique de chaque mode POD estimé respectivement par DNS et par POD ROM.

**Fig.** : Erreur en norme infinie du contenu énergétique de chaque mode POD avant et après stabilisation.



Bonne concordance entre spectres POD ROM et DNS
 Réduction de l'erreur de reconstruction entre les modes prédits (POD ROM) et projetés (DNS)

0.5

 $\Rightarrow$  Validation du modèle réduit POD



# II - Réduction de modèle Stabilisation du modèle réduit - Dynamique



Avec ajout de viscosités artificielles.





Le modèle réduit POD représente correctement une unique dynamique



Configuration générale.

**Fig.** : Problème d'optimisation posé dans l'espace des paramètres de contrôle. —— chemin d'optimisation, conditions initiale □ et terminale ■ du processus d'optimisation.







Echantillonnage inadapté.

Fig. : Problème d'optimisation posé dans l'espace des paramètres de contrôle.

—— chemin d'optimisation, conditions initiale 🗆 et terminale 🔳 du processus d'optimisation,

• réalisation utilisée pour la base de données.







Echantillonnage inadapté.

Fig. : Problème d'optimisation posé dans l'espace des paramètres de contrôle.

—— chemin d'optimisation, conditions initiale 🗆 et terminale 🔳 du processus d'optimisation,

• réalisation utilisée pour la base de données.







Echantillonnage idéal.

Fig. : Problème d'optimisation posé dans l'espace des paramètres de contrôle.

— chemin d'optimisation, conditions initiale  $\Box$  et terminale  $\blacksquare$  du processus d'optimisation,

• réalisation utilisée pour la base de données.







Echantillonnage idéal.

Fig. : Problème d'optimisation posé dans l'espace des paramètres de contrôle.

- —— chemin d'optimisation, conditions initiale 🗆 et terminale 🗖 du processus d'optimisation,
  - réalisation utilisée pour la base de données.
- La base représente toutes les dynamiques le long du chemin d'optimisation Optimisation sans réactualisation de la base POD [Bergmann et al., Phys. Fluids, 17 (9), 2005]





Echantillonnage idéal.

Fig. : Problème d'optimisation posé dans l'espace des paramètres de contrôle.

- —— chemin d'optimisation, conditions initiale 🗆 et terminale 🗖 du processus d'optimisation,
  - réalisation utilisée pour la base de données.
- La base représente toutes les dynamiques le long du chemin d'optimisation Optimisation sans réactualisation de la base POD [Bergmann et al., Phys. Fluids, 17 (9), 2005]



La base ne représente qu'une dynamique contrôlée particulière
 III - Optimisation avec réactualisation de la base POD



▶ Nécessité de directions non prises en compte dans la base POD initiale  $\{\Phi_i\}_{i=1,...,N_{gal}}$ 

 $\blacktriangleright$  Construction de  $N_{neq}$  modes particuliers

Vecteur translation entre le champ moyen I et le champ moyen II :

$$\mathbf{\Phi}_0^{I \to II} = \mathbf{\Phi}_0^{II} - \mathbf{\Phi}_0^I.$$

 Ajout à la base existante (Gram-Schmidt)

$$\mathbf{\Phi}^{I}_{N_{gal}+1} \equiv \widetilde{\mathbf{\Phi}}^{I \rightarrow II}_{0}$$



Idem pour  $\Phi_0^{I \rightarrow III}$ , etc...



Espace de contrôle

**Fig.** : Représentation schématique d'une transition de dynamique par utilisation d'un mode moyen de non-équilibre.





#### III - Base POD réactualisée Système dynamique d'ordre réduit

**•** Décomposition de la vitesse sur  $N_{gal} + N_{neq} + 1$  modes :

$$\widetilde{\boldsymbol{u}}(\boldsymbol{x}, t) = \underbrace{a_0(t) \, \boldsymbol{\Phi}_0(\boldsymbol{x})}_{\text{champ moyen}} + \gamma(\boldsymbol{c}, t) \, \boldsymbol{u}_c(\boldsymbol{x}) + \underbrace{\sum_{i=1}^{N_{gal}} a_i(t) \, \boldsymbol{\Phi}_i(\boldsymbol{x})}_{\text{modes POD Galerkin}} + \underbrace{\sum_{i=N_{gal}+1}^{N_{gal}+N_{neq}} a_i(t) \, \boldsymbol{\Phi}_i(\boldsymbol{x})}_{\text{modes de non-équilibre}}$$

Système dynamique avec  $N_{gal} + N_{neq} + 1$  modes retenus (équations d'état) :

$$\begin{cases} \frac{da_i(t)}{dt} = \sum_{j=0}^{N_{gal}+N_{neq}} \mathcal{B}_{ij} a_j(t) + \sum_{j=0}^{N_{gal}+N_{neq}} \sum_{k=0}^{N_{gal}+N_{neq}} \mathcal{C}_{ijk} a_j(t) a_k(t) \\ + \mathcal{D}_i \frac{d\gamma(\mathbf{c}, t)}{dt} + \left(\mathcal{E}_i + \sum_{j=0}^{N_{gal}+N_{neq}} \mathcal{F}_{ij} a_j(t)\right) \gamma(\mathbf{c}, t) + \mathcal{G}_i \gamma^2(\mathbf{c}, t). \\ a_i(0) = (\mathbf{u}(\mathbf{x}, 0), \mathbf{\Phi}_i(\mathbf{x})). \end{cases}$$



 $\mathcal{B}_{ij}, \mathcal{C}_{ijk}, \mathcal{D}_i, \mathcal{E}_i, \mathcal{F}_{ij}$  et  $\mathcal{G}_i$  dépendent de  $\Phi$ ,  $u_c$  et Re.

Aspects physiques	Modes	Aspects dynamiques
fonction de contrôle	$u_c$	dynamique pré-déterminée
mode écoulement moyen	$oldsymbol{u}_m$ , $i=0$	$a_0 = Cste$
<b>modes POD Galerkin</b> correspondent à la physique de l'écoulement	i = 1	Outline dum outlines
	i=2	Systeme dynamique modes déterminés par intégration du système dynamique (le mode $i = 0$ peut
	•••	
	$i = N_{gal}$	
modes de non-équilibre	$i = N_{gal} + 1$	également être résolu et
correspondent à des directions		$a_0 \equiv a_0(t)$ )
privilégiées	$i = N_{gal} + N_{neq}$	

**Tab.** : Descriptif des aspects physiques et dynamiques des modes présents dans la décomposition surla base POD, augmentée des modes de non-équilibre.





# III - Base POD réactualisée Modes POD Galerkin et modes de non-équilibre



Éclt. contrôlé (I) moyen



1er mode POD de I



2nd mode POD de I



Éclt. contrôlé (II) moyen



1er mode POD de II



2nd mode POD de II



Mode shift de I vers II







**Fig.** : Représentation de modes Galerkin, de la fonction de contrôle  $u_c$ , et de modes de non-équilibre présents dans la base POD



#### ▶ Opérateur *de traînée*

$$\mathcal{C}_{\mathcal{D}}: \mathbb{R}^{3} \mapsto \mathbb{R}$$
$$\boldsymbol{u} \mapsto 2 \int_{\Gamma_{c}} \left( u_{3}n_{x} - \frac{1}{Re} \frac{\partial u_{1}}{\partial x} n_{x} - \frac{1}{Re} \frac{\partial u_{1}}{\partial y} n_{y} \right) d\Gamma.$$

#### ► En variables réduites,

 $\hookrightarrow$  Coefficient de traînée réel Navier-Stokes  $C_D = \mathcal{C}_D(U)$  avec  $U = (u, v, p)^T$ 

 $\hookrightarrow$  Coefficient de traînée modélisé par POD  $\widetilde{C}_D = \mathcal{C}_D(\widetilde{U})$  avec  $\widetilde{U} = (\widetilde{u}, \, \widetilde{v}, \, \widetilde{p})^T$ 

- ▶ Problème :  $\tilde{p}$  n'est pas connu
- $\hookrightarrow$  La base POD est étendue au champ de pression :  $\mathbf{\Phi} = (\mathbf{\Phi}, \, \Phi^p)^T$

$$\Rightarrow \text{Corrélations avec pression } C(t,t') = \frac{1}{T} \int_{\Omega} U_i(\boldsymbol{x},t) U_i(\boldsymbol{x},t') \, d\boldsymbol{x}$$



# III - Base POD réactualisée Formulation contrôle optimal POD ROM

Décomposition

$$\widetilde{\boldsymbol{U}}(\boldsymbol{x}, t) = \gamma(\boldsymbol{c}, t) \boldsymbol{U}_{c}(\boldsymbol{x}) + \underbrace{\sum_{i=0}^{N_{gal}} a_{i}(t) \boldsymbol{\Phi}_{i}(\boldsymbol{x})}_{\text{modes POD Galerkin}} + \underbrace{\sum_{i=N_{gal}+1}^{N_{gal}+N_{neq}} a_{i}(t) \boldsymbol{\Phi}_{i}(\boldsymbol{x})}_{\text{modes de non-équilibre}}.$$

► Evolution du coefficient de traînée modélisé par POD

$$\widetilde{C}_D(\boldsymbol{a}) = \sum_{i=0}^{N_{gal}} a_i(t)N_i + \sum_{i=N_{gal}+1}^{N_{gal}+N_{neq}} a_i(t)N_i \quad \text{avec} \quad N_i = \mathcal{C}_D(\boldsymbol{\Phi}_i).$$

► Fonction objectif modélisée par POD (coefficient de traînée moyen)

$$\widetilde{\mathcal{J}}(\boldsymbol{a}) = \frac{1}{T} \int_0^T \sum_{i=0}^{N_{gal} + N_{neq}} a_i(t) N_i \, dt.$$



# III - Base POD réactualisée Formulation contrôle optimal POD ROM

Système dynamique adjoint :

$$\frac{d\xi_i(t)}{dt} = -\sum_{j=0}^{N_{gal}+N_{neq}} \left( \mathcal{B}_{ji} + \gamma(\mathbf{c}, t) \mathcal{F}_{ji} + \sum_{k=0}^{N_{gal}+N_{neq}} \left( \mathcal{C}_{jik} + \mathcal{C}_{jki} \right) a_k(t) \right) \xi_j(t) - \frac{1}{T} N_i,$$
  
$$\xi_i(T) = 0.$$

#### ► Conditions d'optimalité

$$\boldsymbol{\nabla c} \mathcal{L} = \int_{0}^{T} \left( \sum_{i=0}^{N_{gal}+N_{neq}} \mathcal{L}_{i} \right) \boldsymbol{\nabla c} \gamma \, dt.$$
  
avec  $\mathcal{L}_{i} = -\frac{d\xi_{i}}{dt} \mathcal{D}_{i} + \xi_{i} \left( \mathcal{E}_{i} + \sum_{j=0}^{N_{gal}+N_{neq}} \mathcal{F}_{ij} a_{j} + 2\gamma(\boldsymbol{c}, t) \mathcal{G}_{i} \right)$ 





# III - Base POD réactualisée Formulation contrôle optimal POD ROM





Fig. : Représentation schématique du processus de résolution du système optimal d'ordre réduit.



# III - Base POD réactualisée Résolution du problème d'optimisation

#### Quand avoir recours au modèle de Navier-Stokes pour "rafraîchir" la base POD?

--> Déterminer un domaine de validité du modèle réduit

- Domaine "infini" (pas de contraintes)
- Détermination empirique : méthode adaptative
- Détermination automatique : méthode à région de confiance (TRPOD)



#### Avantages **TRPOD**

- ► Pas d'empirisme
- Preuves de convergence de la solution sous certaines conditions
- ► Coûts de calcul identiques à méthode adaptative

Conn, A.R., Gould, N.I.M. et Toint, P.L. (2000) : Trust-region methods. SIAM, Philadelphia.



Initialisation :  $c_0$ , résolution du modèle de Navier-Stokes. k = 0.









Paramètres de contrôle initiaux : A = 1, 0 et St = 0, 2



Paramètres de contrôle obtenus : oscillations autour de A = 3,25 et St = 0,65



Coefficient de traînée moyen :  $\mathcal{J} = 1,01$ 



Paramètres de contrôle initiaux : A = 6,0 et St = 0,2



Paramètres de contrôle obtenus : oscillations autour de A = 4,25 et St = 0,74

ENTA

Coefficient de traînée moyen :  $\mathcal{J} = 0,993$ 







Paramètres de contrôle obtenus : oscillations autour de A = 4,25 et St = 0,74

I ENTA

Coefficient de traînée moyen :  $\mathcal{J} = 0,993$ 



Paramètres de contrôle initiaux : A = 6,0 et St = 1,0



Paramètres de contrôle obtenus : oscillations autour de A = 4,25 et St = 0,74



Coefficient de traînée moyen :  $\mathcal{J} = 0,993$ 



Initialisation :  $c_0$ , résolution du modèle de Navier-Stokes,  $\mathcal{J}_0$ . k = 0.









Paramètres de contrôle optimaux : A = 4,25 et St = 0,74



Convergence : coefficient de traînée moyen :  $\mathcal{J} = 0,993$ , obtenus en uniquement 8 résolutions de Navier-Stokes







Paramètres de contrôle optimaux : A = 4,25 et St = 0,74



Convergence : coefficient de traînée moyen :  $\mathcal{J} = 0,993$ , obtenus en uniquement 6 résolutions de Navier-Stokes







Paramètres de contrôle optimaux : A = 4,25 et St = 0,74



Convergence : coefficient de traînée moyen :  $\mathcal{J} = 0,993$ , obtenus en uniquement 5 résolutions de Navier-Stokes



Paramètres de contrôle initiaux : A = 6,0 et St = 1,0



Paramètres de contrôle optimaux : A = 4,25 et St = 0,74



Convergence : coefficient de traînée moyen :  $\mathcal{J} = 0,993$ , obtenus en uniquement 4 résolutions de Navier-Stokes



# III - Base POD réactualisée Résultats numériques

► Loi de contrôle optimale :  $\gamma_{opt}(t) = A \sin(2\pi S t_f t)$  avec A = 4,25 et  $S t_f = 0,74$ 





# III - Base POD réactualisée Résultats numériques



Écoulement contrôlé,  $\gamma = \gamma_{opt}$ .

Fig. : Isocontours de vorticité  $\omega_z$ .



Écoulement contrôlé : Sillage proche fortement instationnaire, sillage lointain (après 5 diamètres) stationnaire et symétrique → écoulement de base stationnaire instable



#### Conclusions

#### Etude paramétrique

▶ Paramètres de contrôle "optimaux" : A = 4,25 et  $St_f = 0,74$ .

$$\blacktriangleright (A, St_f) \text{ liés } : \Theta = \frac{A}{\pi St_f} = 95^{\circ}$$

Optimisation avec réactualisation de la base POD (TRPOD)

► Loi de contrôle *optimale* harmonique : A = 4,25 et  $St_f = 0,74$ .

 $\hookrightarrow 30\%$  de réduction relative de traînée

Réduction des coûts de calculs - comparaison control optimal POD/NSE

 $\hookrightarrow$  En temps : 4 fois, en mémoire 1 600 fois



TRPOD : technique appropriée et efficace pour le contrôle d'écoulements avec preuves de convergence !



# **Perspectives**

- Extension à des géométries complexes 3D en régime turbulent Ailes d'avion, automobiles
- Précautions sur le choix des réalisations
  - ⇒ Méthode Centroidal Voronoï Tessellation (CVT) proposée par Gunzburger
  - $\Rightarrow$  Propriétés de stabilité (Rempfer, Noack)
- Amélioration de la représentativité POD ROM par balanced POD (Rowley, Willcox)
- Comparaisons avec expériences : même loi optimale ?
- Contrôle optimal Navier-Stokes : comparaisons coûts de calcul
- Prendre en compte le coût lié au contrôle : puissance gagnée/puissance dépensée
  - Contrôle partiel (3 paramètres de contrôle)
    - ⇒ Effet propulsif, signe écoulement moyen inversé, (premiers résultats encourageants)







