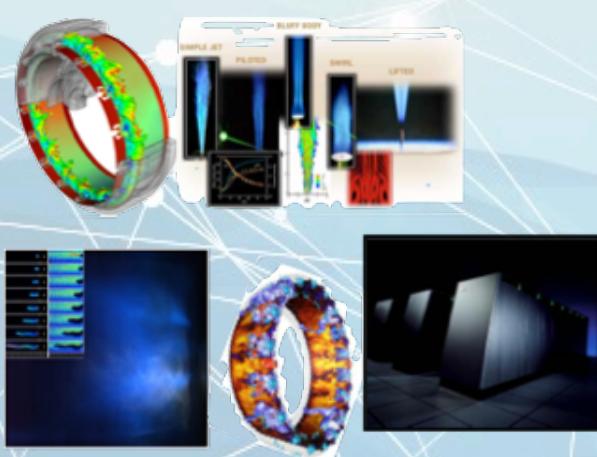


Simulation aux Grandes Echelles des écoulements réactifs et application en pétrochimie



B. Cuenot

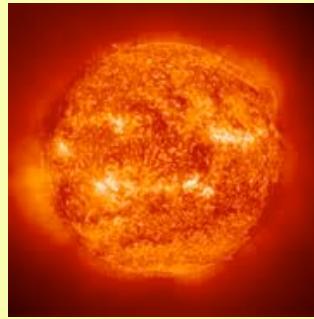
Groupe CFD:

L. Gicquel, O. Vermorel, G. Staffelbach,
E. Riber, A. Dauptain, F. Duchaine

Les écoulements réactifs

- ◆ ... sont présents dans de nombreux systèmes, naturels ou industriels

Astrophysique



Bio-mécanique



Atmosphère

Volcans



Feux

Hydrologie



Les écoulements réactifs

- ◆ ... sont présents dans de nombreux systèmes, naturels ou industriels

Energie



Chimie



Fours



Pollution

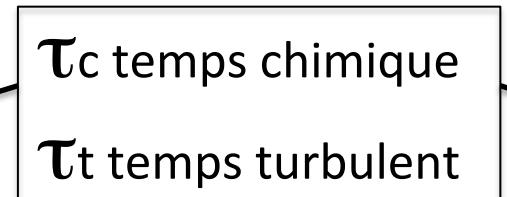
Transport



Moteurs

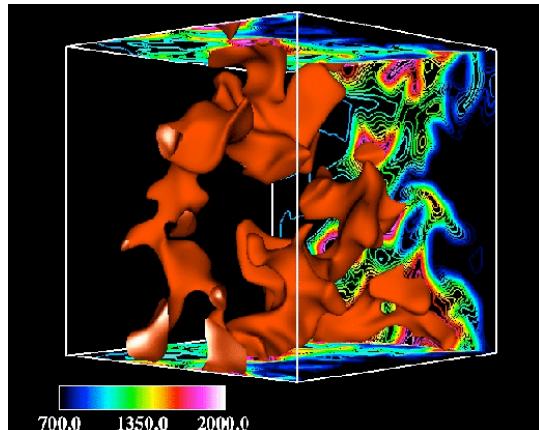
Turbulence et chimie

- ◆ Tous ces écoulements ont un commun un caractère turbulent qui contrôle le mélange et donc la chimie



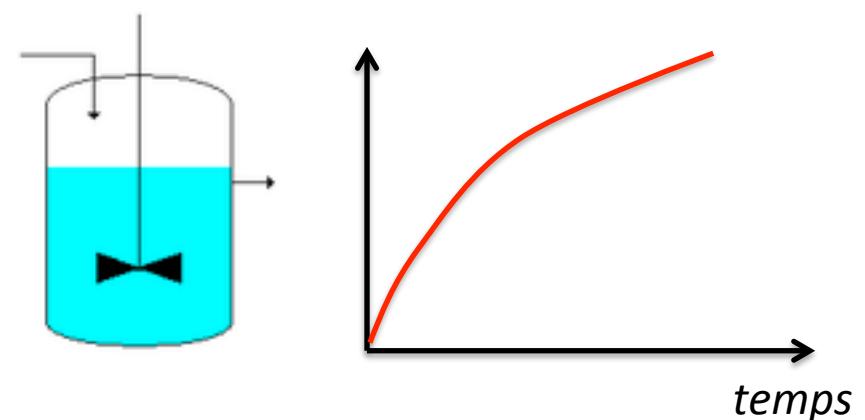
$\tau_c \ll \tau_t$: interaction forte

Résolution de la turbulence 3D



$\tau_c \gg \tau_t$: interaction faible

réacteur homogène 0D

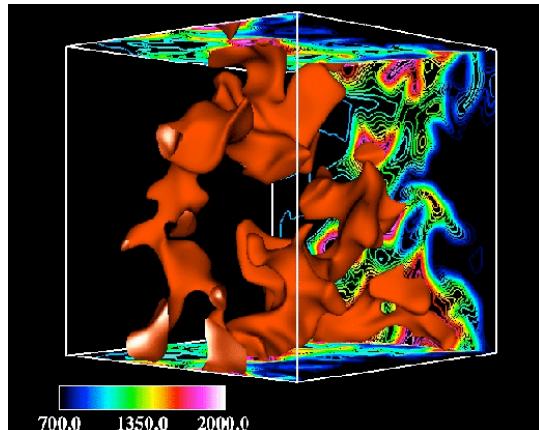


Turbulence et chimie

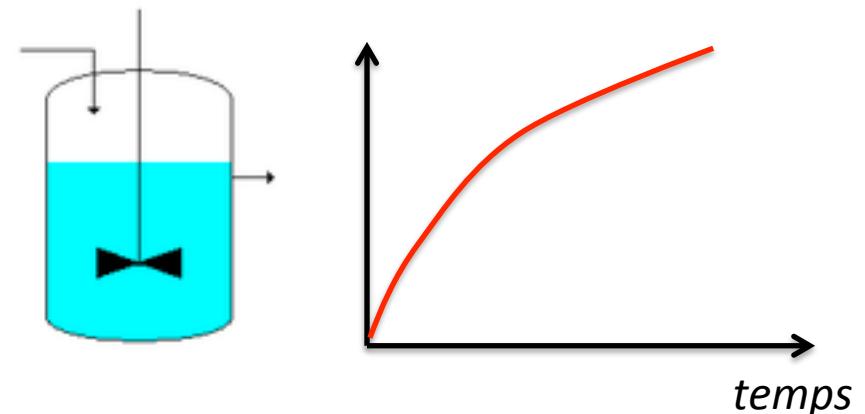
- ◆ Tous ces écoulements ont un commun un caractère turbulent qui contrôle le mélange et donc la chimie

τ_c temps chimique
 τ_t temps turbulent

$\tau_c \ll \tau_t$: interaction forte
Résolution de la turbulence 3D



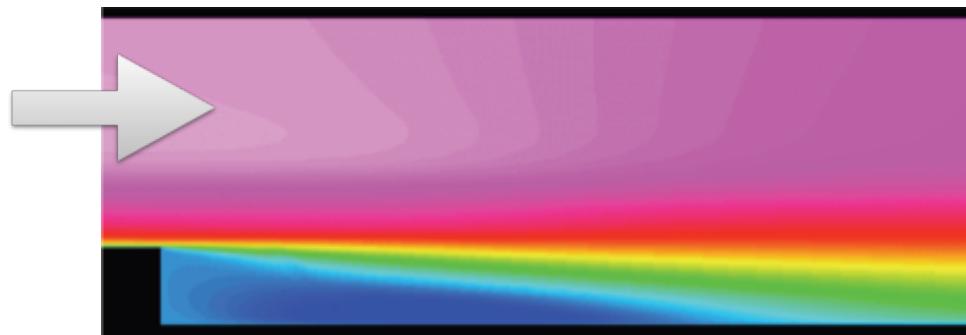
$\tau_c \gg \tau_t$: interaction faible
réacteur homogène 0D



Simulation des écoulements turbulents

◆ RANS / LES / DNS

Exemple : écoulement derrière une marche



RANS:

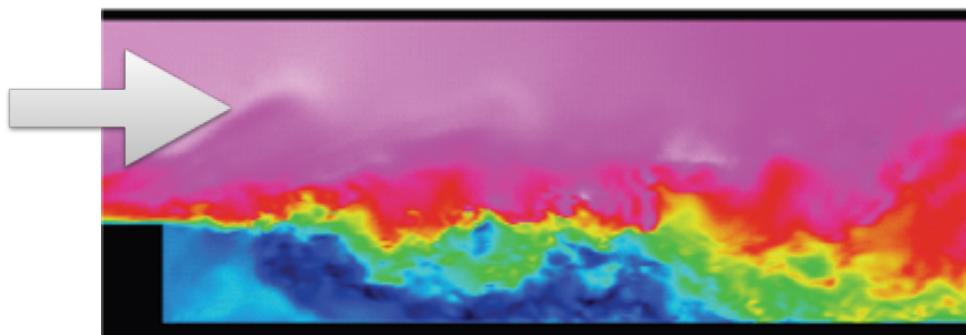
- champs moyens, stationnaires
- coût calcul très faible
- turbulence modélisée

LES:

- champs physiques filtrés, instationnaires
- coût calcul élevé
- turbulence sous-maille modélisée

DNS:

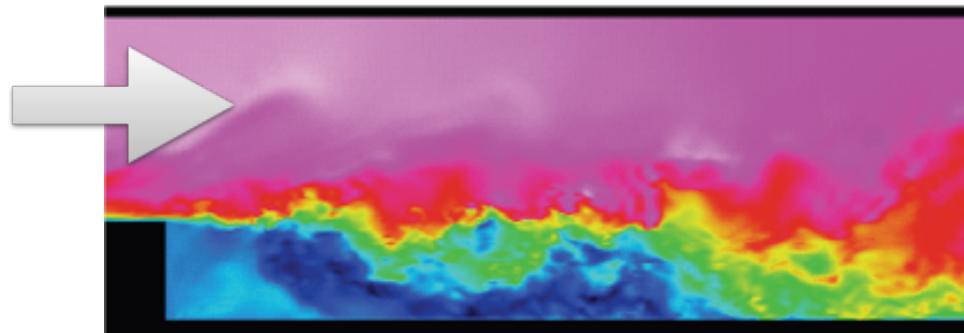
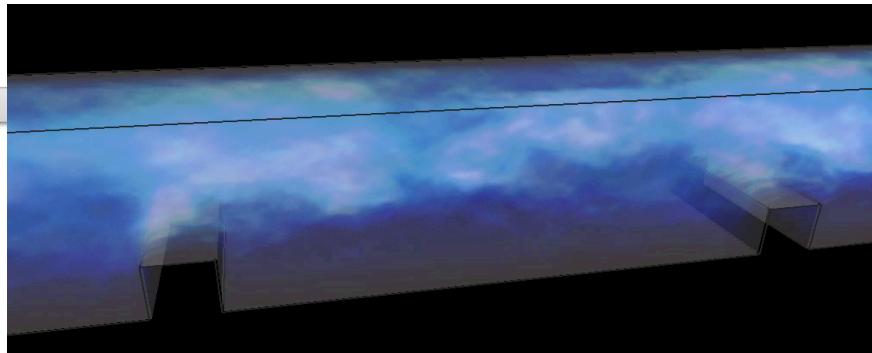
- champs physiques exacts, instationnaires
- coût calcul très élevé
- turbulence résolue



Simulation des écoulements turbulents

◆ RANS / LES / DNS

Exemple : écoulement derrière une marche



Source: Rémy Fransen, 3^e INCA colloquium, ONERA Toulouse (2011)

RANS:

- champs moyens, stationnaires
- coût calcul très faible
- turbulence modélisée

LES:

- champs physiques filtrés, instationnaires
- coût calcul élevé
- turbulence sous-maille modélisée

DNS:

- champs physiques exacts, instationnaires
- coût calcul très élevé
- turbulence résolue

Outils et HPC

AVBP – An unstructured LES solver *Jointly developed by IFP-EN and CERFACS*

- ◆ External, internal flows
- ◆ Fully compressible turbulent reacting flows (ideal & real gas thermo.)
- ◆ DNS / LES approach

- ◆ Unstructured hexaedral, tetraedral, prisms & hybrid meshes
- ◆ Massively parallel, SPMD approach
- ◆ Explicit in time
- ◆ Centered schemes
 - Finite Volumes / Finite Elements (2nd/3rd order^a)

- ◆ SGS models : Smagorinsky(dynamic)/WALE^b
- ◆ NSCBC^c boundary cond. + wall laws
- ◆ Reduced^d or tabulated^e chemical kinetics
- ◆ Thickened flame turb. combustion model (TFLES)^f
- ◆ Multi-phase solvers (Lagrangian & Eulerian)

^aColin O. & Rudgyard M., Journal Comp. Physics, 2000

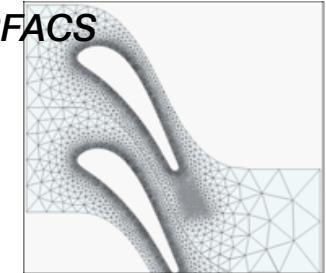
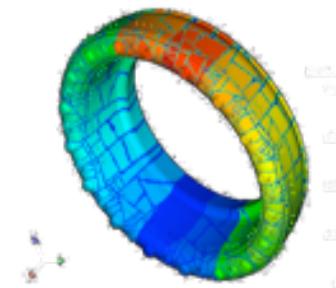
^bNicoud F. & Ducros F., Flow, Turb. Combustion, 1999

^cPoinson T. & Lele S., Journal Comp. Physics, 1992

^dFranzelli B. et al., Combust. Flame, 2010

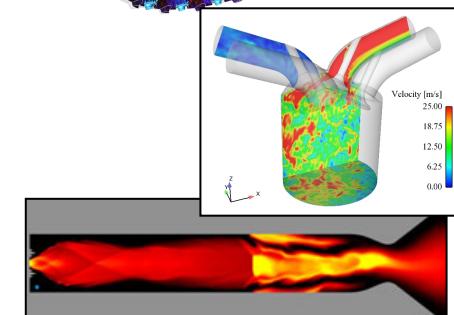
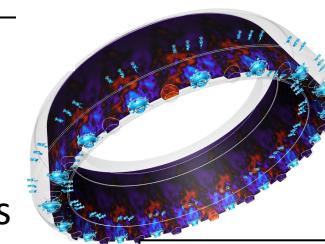
^eFiorina B. et al., Combust. Flame, 2010

^fColin O. et al. Physics of Fluids, 2000

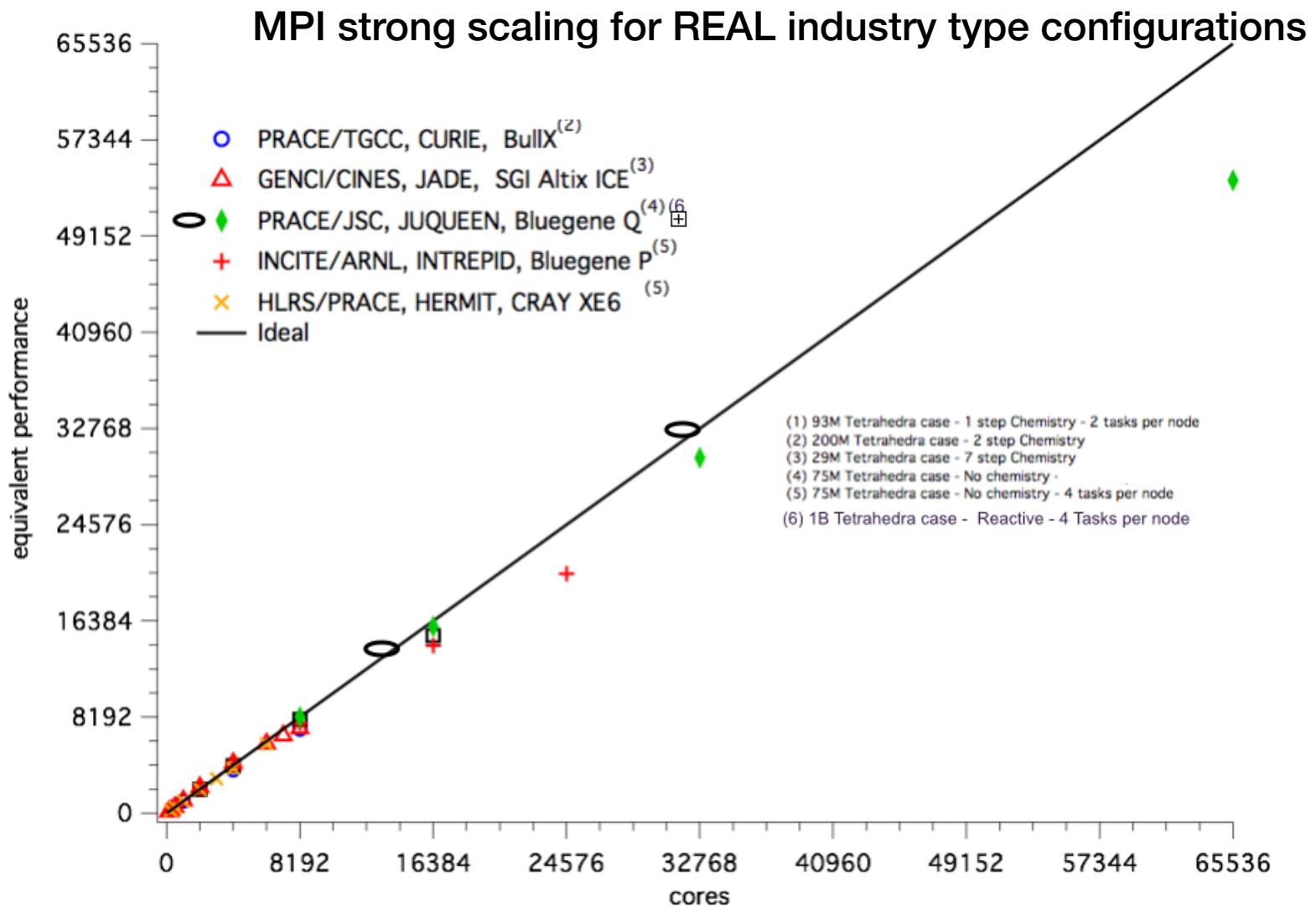


Applications

- ◆ Gas turbines
- ◆ Aeronautical engines
- ◆ Piston engines
- ◆ Statoreactor
- ◆ Rocket engines
- ◆ Furnaces
- ◆ Heat exchangers



Outils et HPC

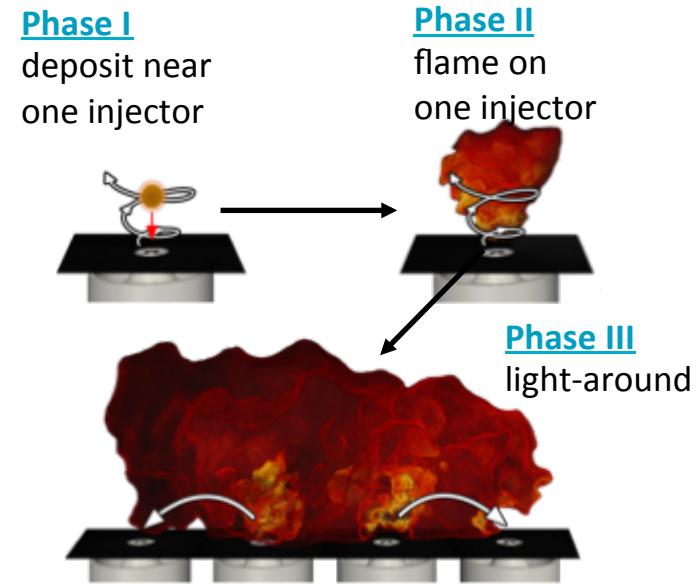
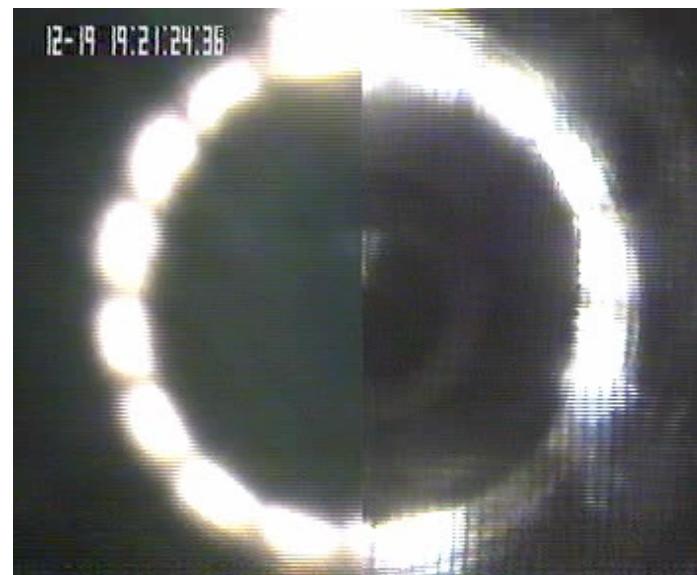
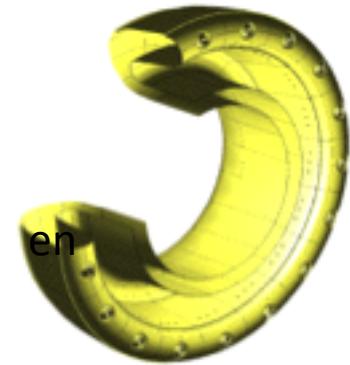


Un exemple: la combustion turbulente

- ◆ L'allumage moteur est de première importance...!

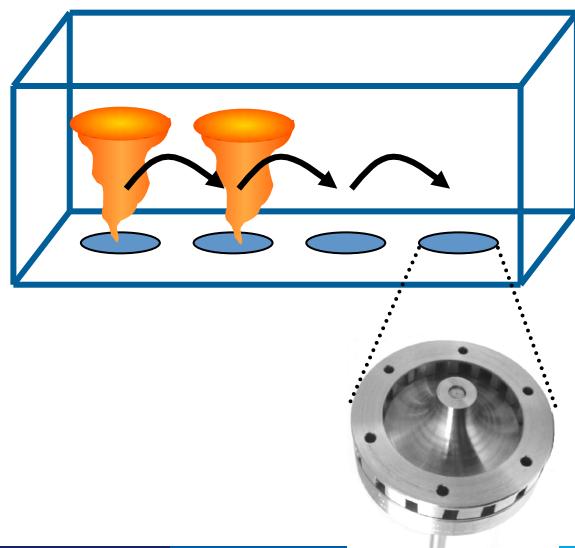
Moteurs aéronautiques:

- Conception (nombre d'injecteurs, volume zone primaire)
- Allumage sécurisé dans toutes les conditions (rallumage en altitude)



Allumage

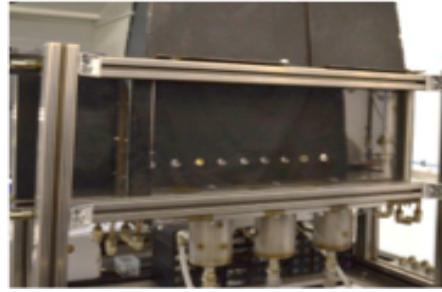
- ◆ Exemple moteur aéro. Brûleur multi-injecteurs CORIA^a



^aCordier et al, Combust. Sci. and Tech., 2013

Allumage

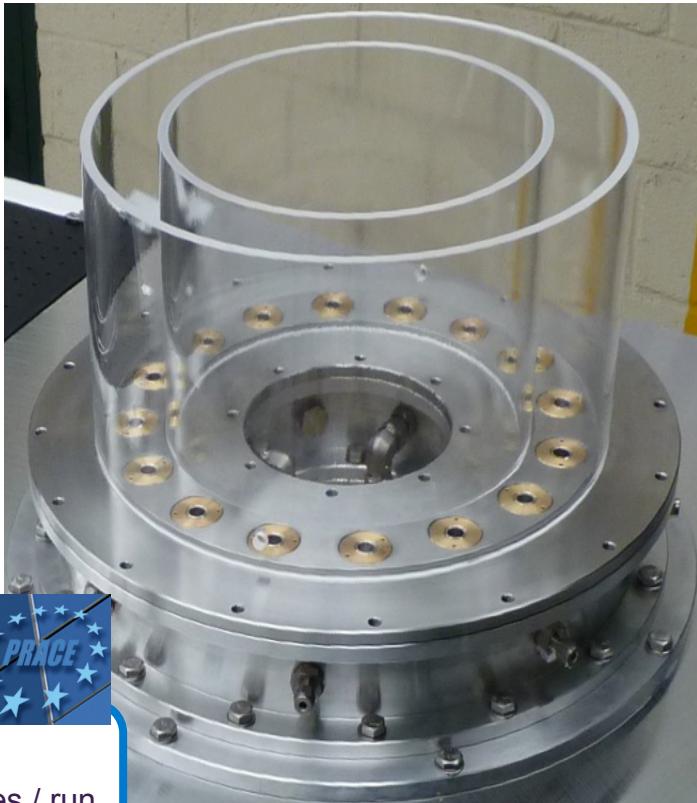
- ◆ Exemple moteur aéro. Calcul brûleur multi-injecteurs^a



^aBarre et al, Combust. Flame, 2014

Allumage

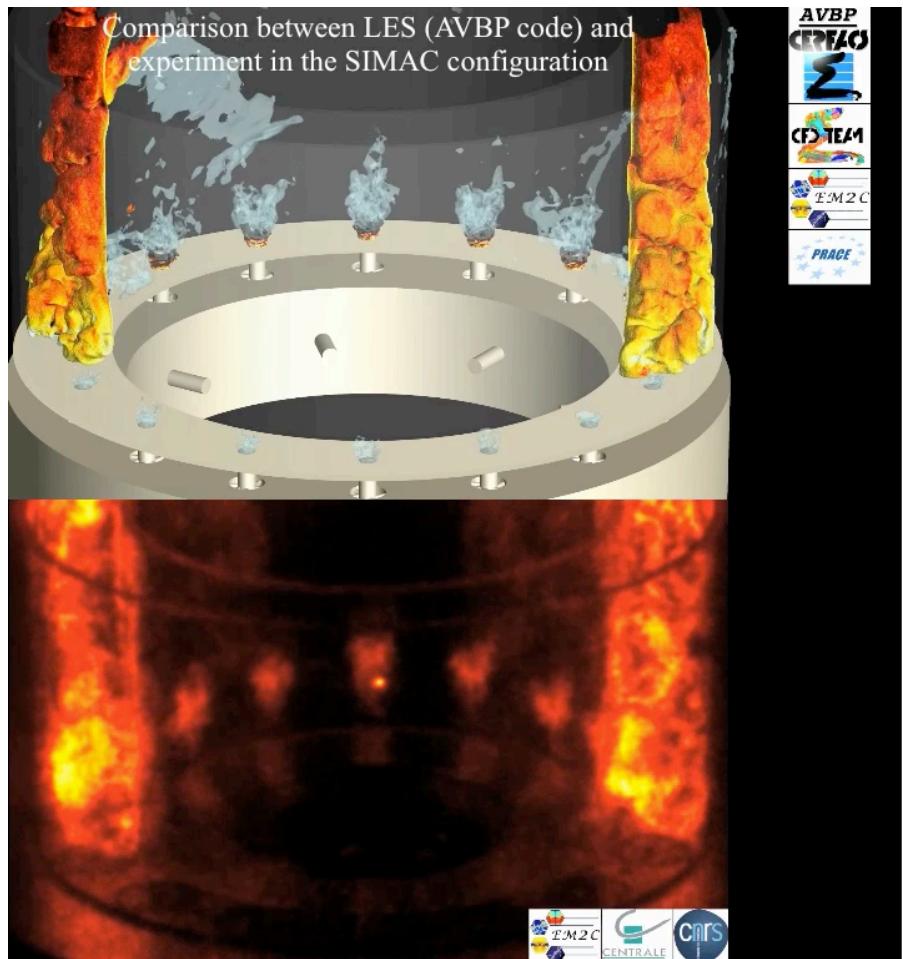
- ◆ Exemple moteur aéro.



CURIE
6144 cores / run
15M CPU.h

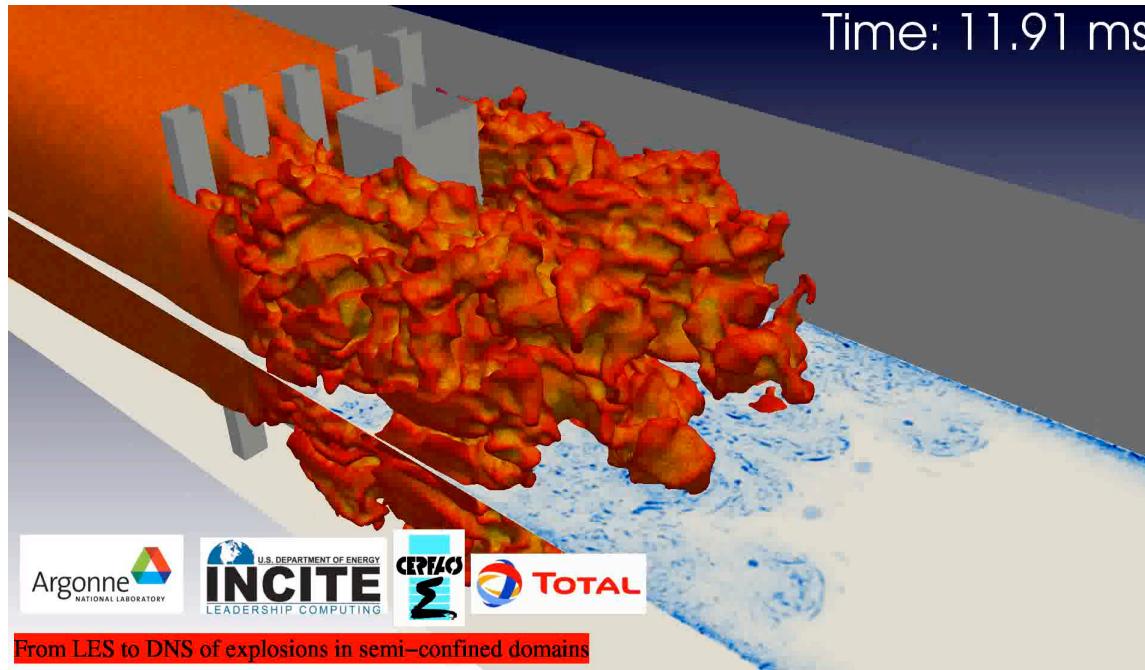
^aPhilippe et al, Proc. Comb. Inst., 2014

Calcul annulaire complet^a



Explosions

◆ Transition déflagration-détonation

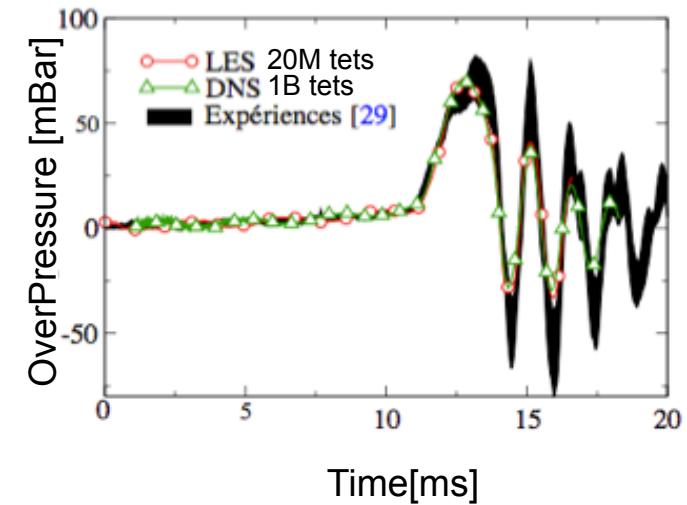


PhD of P. Quillatre (TOTAL Cifre)

- . 1 file = 30 Gb (x2000 snapshots)
- . Simulation d'un tir sur 32 k coeurs: 20 M CPUh sur BG-P
- . Speed-up correct jusqu'à 131 072 cores

Exp. Sydney, Masri et al^a

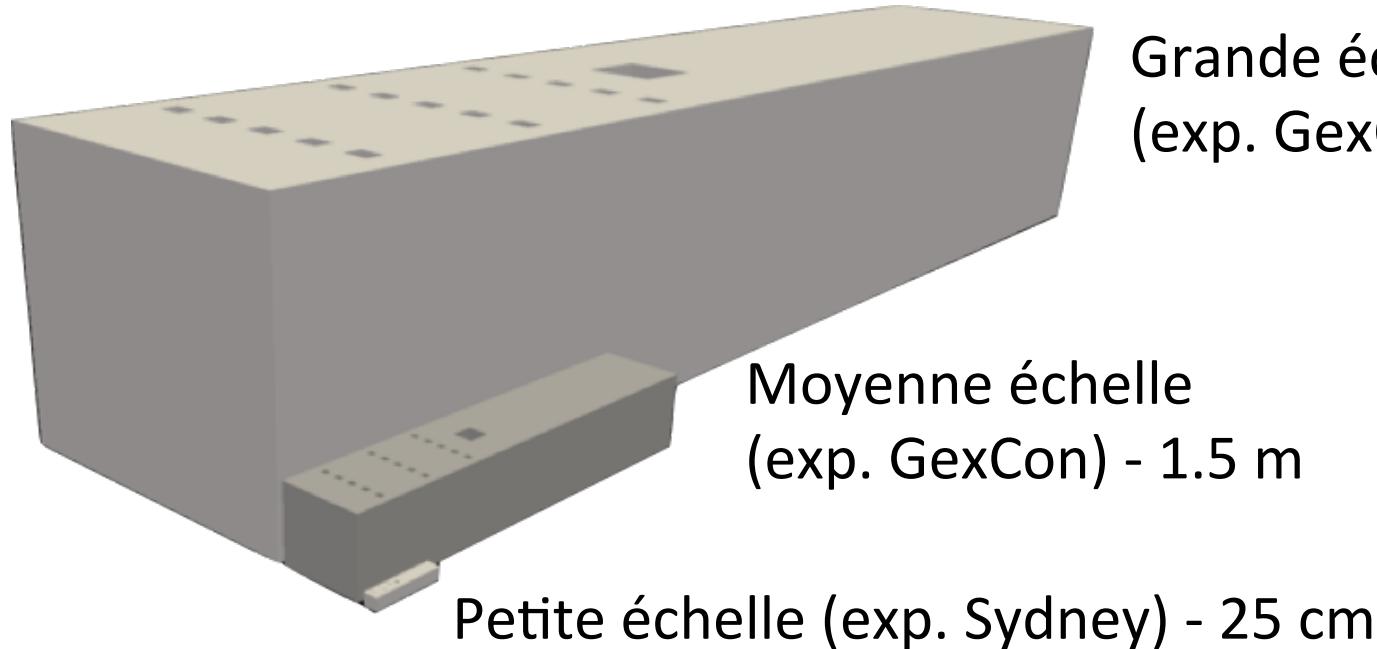
Longueur 25cm



^aMasri et al, *Exp. Thermal & Fluid Sci.*, 2000

Explosions

- ◆ Transition déflagration-détonation



Grande échelle
(exp. GexCon) - 6 m

Moyenne échelle
(exp. GexCon) - 1.5 m

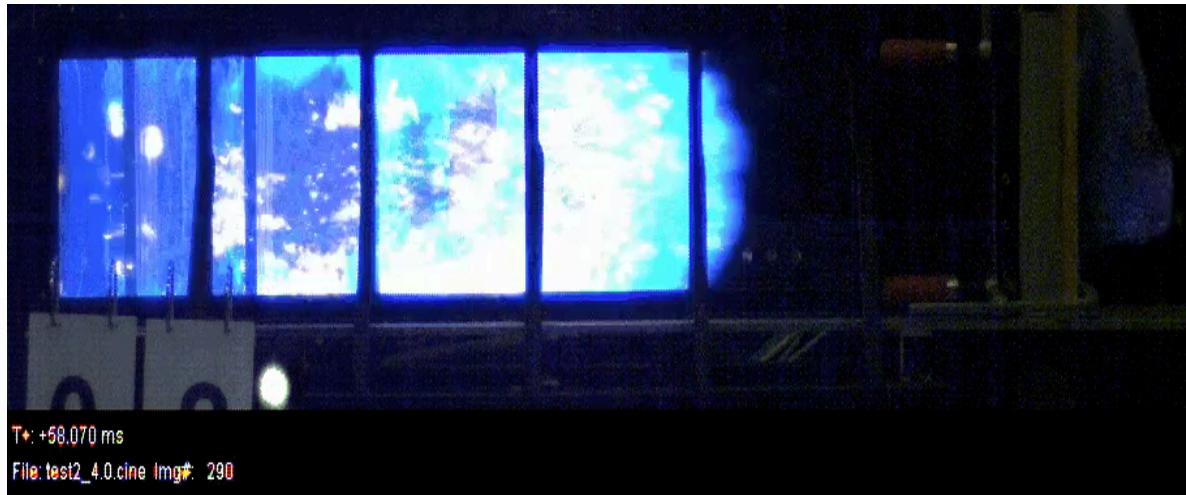
Petite échelle (exp. Sydney) - 25 cm

Peut-on passer à l'échelle?

Explosions

- ◆ Transition déflagration-détonation

Configuration 1.5m



Expérience



Calcul LES

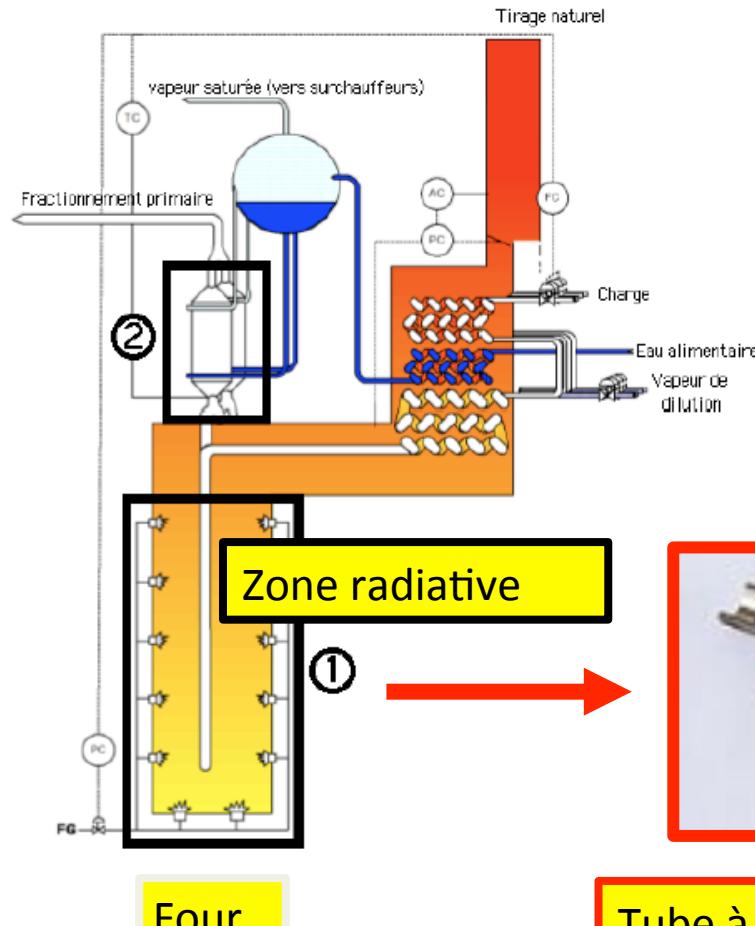


Time: 58.0

J3P – Nancy ENSIC – 25 nov. 2014

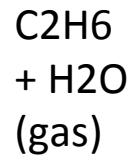
16

Une application « procédés »: le vapocraquage de l'éthane

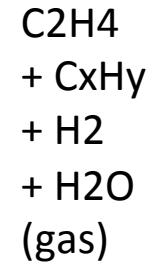


Réactions endothermiques

tube Heat



$T_w = 1200\text{K}$



PhD of M. Zhu (TOTAL)

Réactions de vapo-craquage de C_2H_6 dans les tubes

- Amélioration de la sélectivité
- Diminution du cokage

Vapocraquage de l'éthane

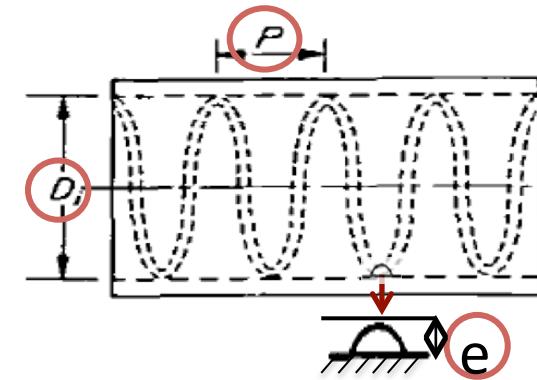
Les tubes nervurés peuvent augmenter le transfert de chaleur de deux façons:

- augmentation de la surface interne des tubes
- augmentation du coefficient de transfert de chaleur grâce à une intensité turbulente plus grande.

MAIS

- la perte de charge augmente

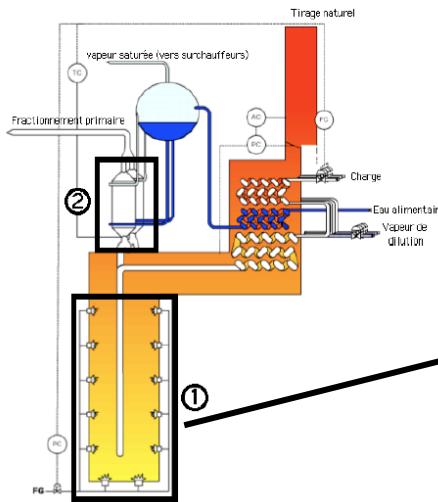
e/D ↗	frottement ↗	Nusselt ↗
p/D ↗	frottement ↘	Nusselt ↘



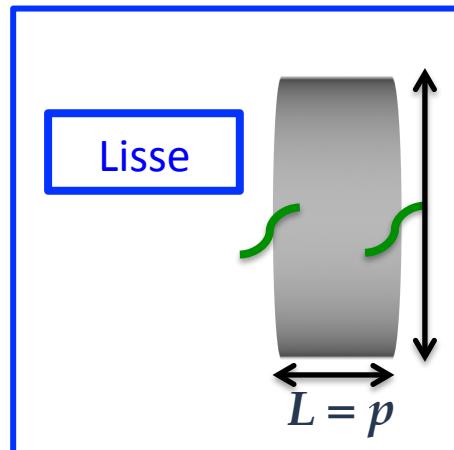
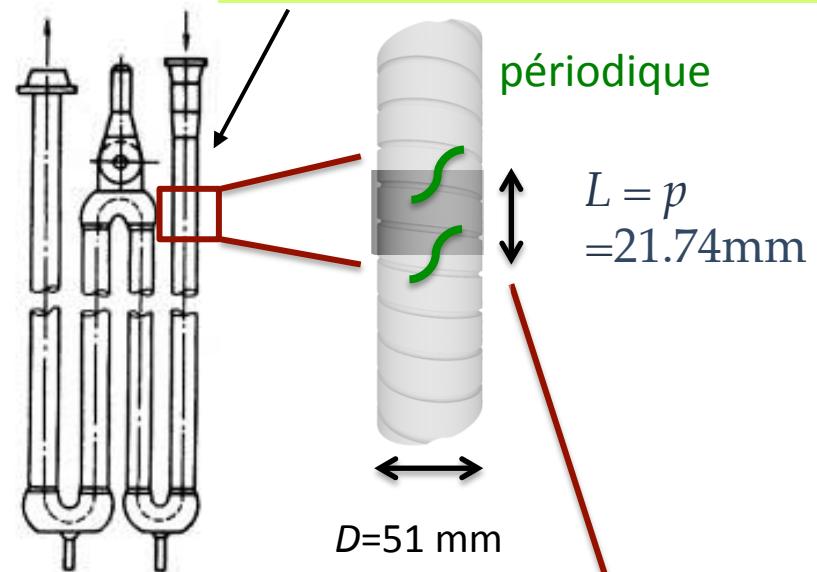
→ Utilisation de « wall-resolved Large Eddy Simulation » pour répondre à la question: « Quelle est l'efficacité d'un tube nervuré en termes de perte de charge, transfert de chaleur et conversion chimique de C₂H₆ en C₂H₄?»

Vapocraquage de l'éthane

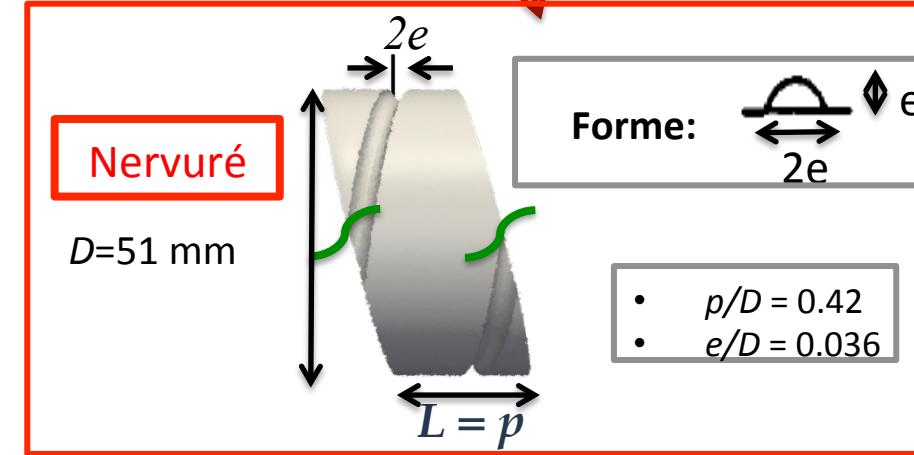
◆ Configuration



Tube: plusieurs mètres de long

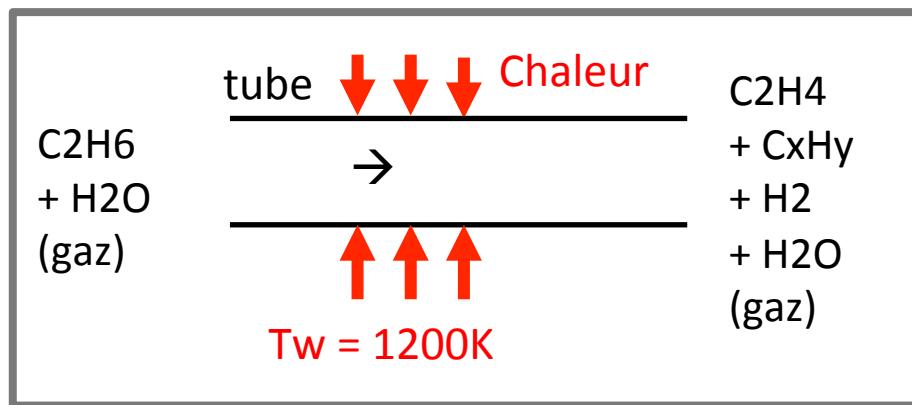


Comparaison



Vapocraquage de l'éthane

◆ Conditions de fonctionnement



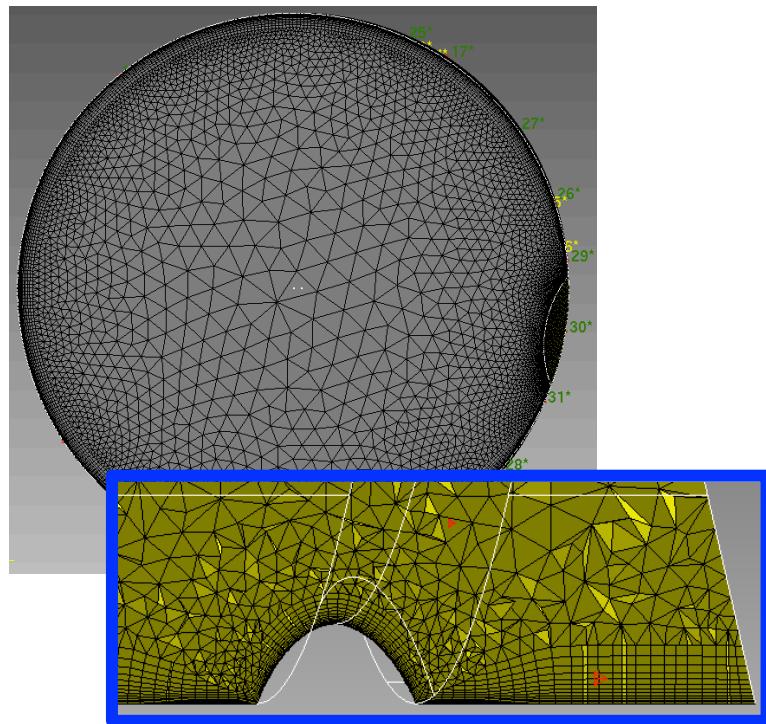
Composition à l'entrée (fraction massique)	74.1% C ₂ H ₆ 25.9% H ₂ O
Reynolds	27 000
Pression	1 atm
Temperature parois	1200K
Temps de résidence	~0.5s

Chimie réduite (fournie par Laboratorium voor Chemische Technologie)

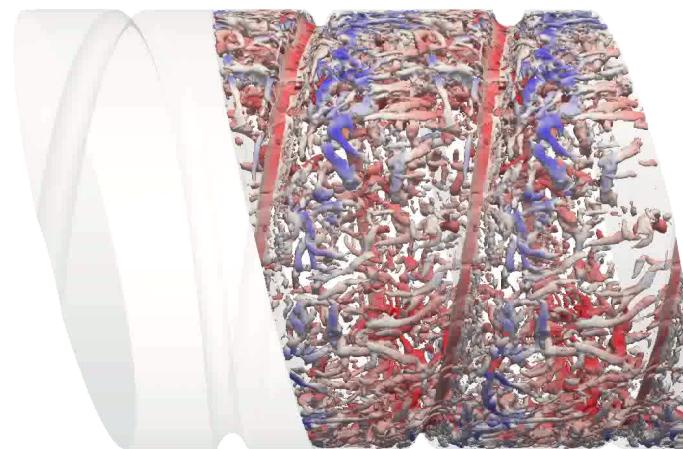
- 19 espèces:
 - H₂ CH₄ C₂H₂ C₂H₄ C₂H₆ C₃H₆ C₄H₈ C₄H₆ C₄H₁₀ H CH₃ C₂H₃ C₂H₅ C₃H₇ C₄H₉ 2C₄H₉ C₄-4 C₃H₅ H₂O
- 32 réactions:
 - réaction principale: C₂H₆ + C₂H₃ => C₂H₅ + C₂H₄

Vapocraquage de l'éthane

- ◆ Isosurface instantanée de critère Q, coloré par la vitesse axiale



La couleur bleue correspond à un écoulement recirculant

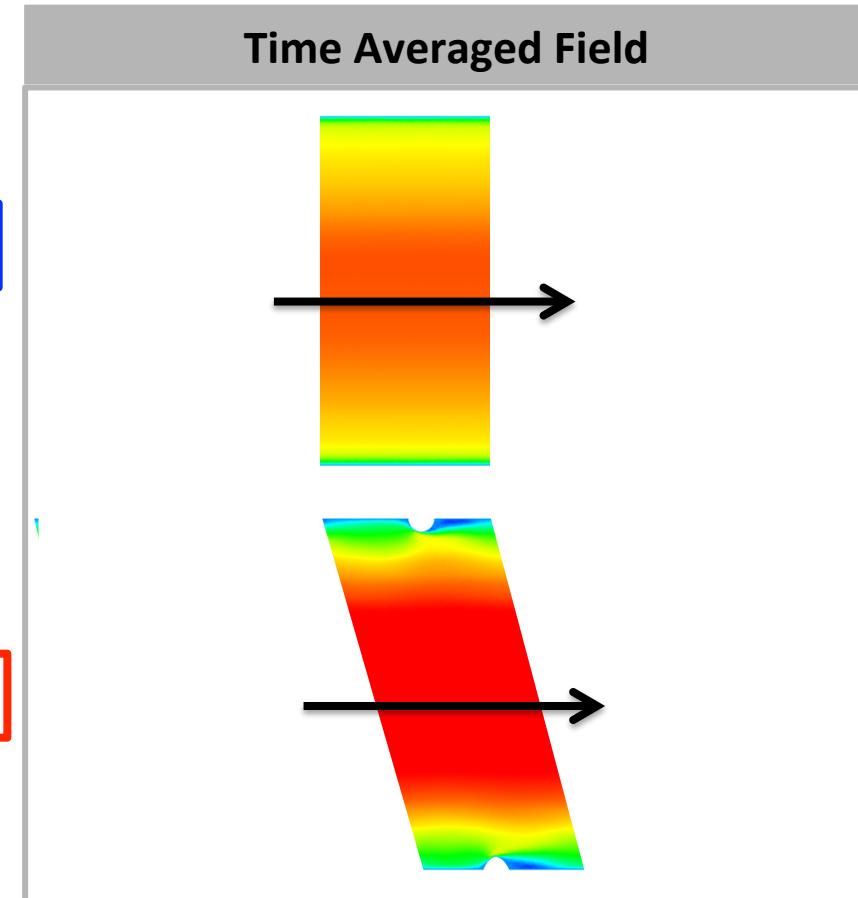
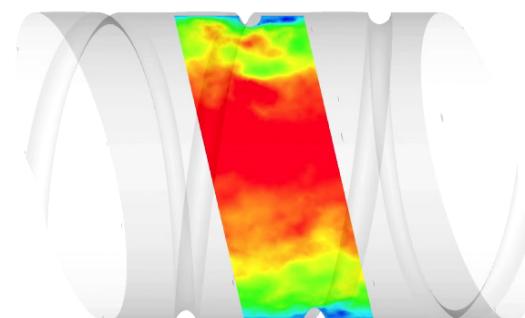
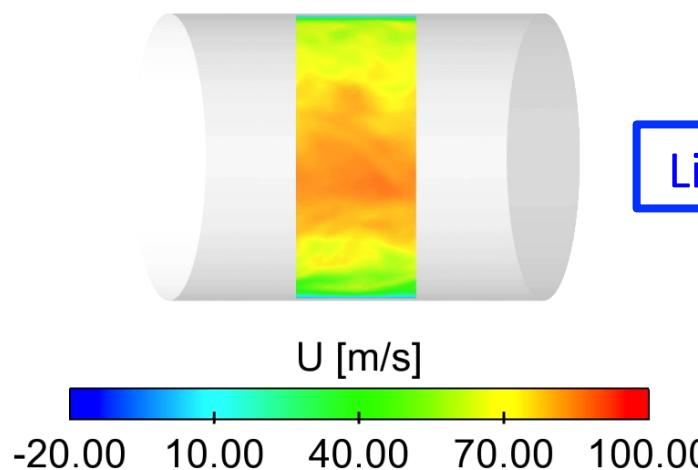


- Distance à la paroi du premier point (wall unit): 1 → pas de temps: 6e-8s
- 2.22M cellules → temps CPU/itération: 0.06s sur 1024 coeurs(Turing)
- Temps de calcul: 105 CPUh pour un temps convectif
- Temps physique total : 540 temps convectifs (190ms temps physique)

Vapocraquage de l'éthane

- ◆ Vitesse axiale moyenne et instantanée

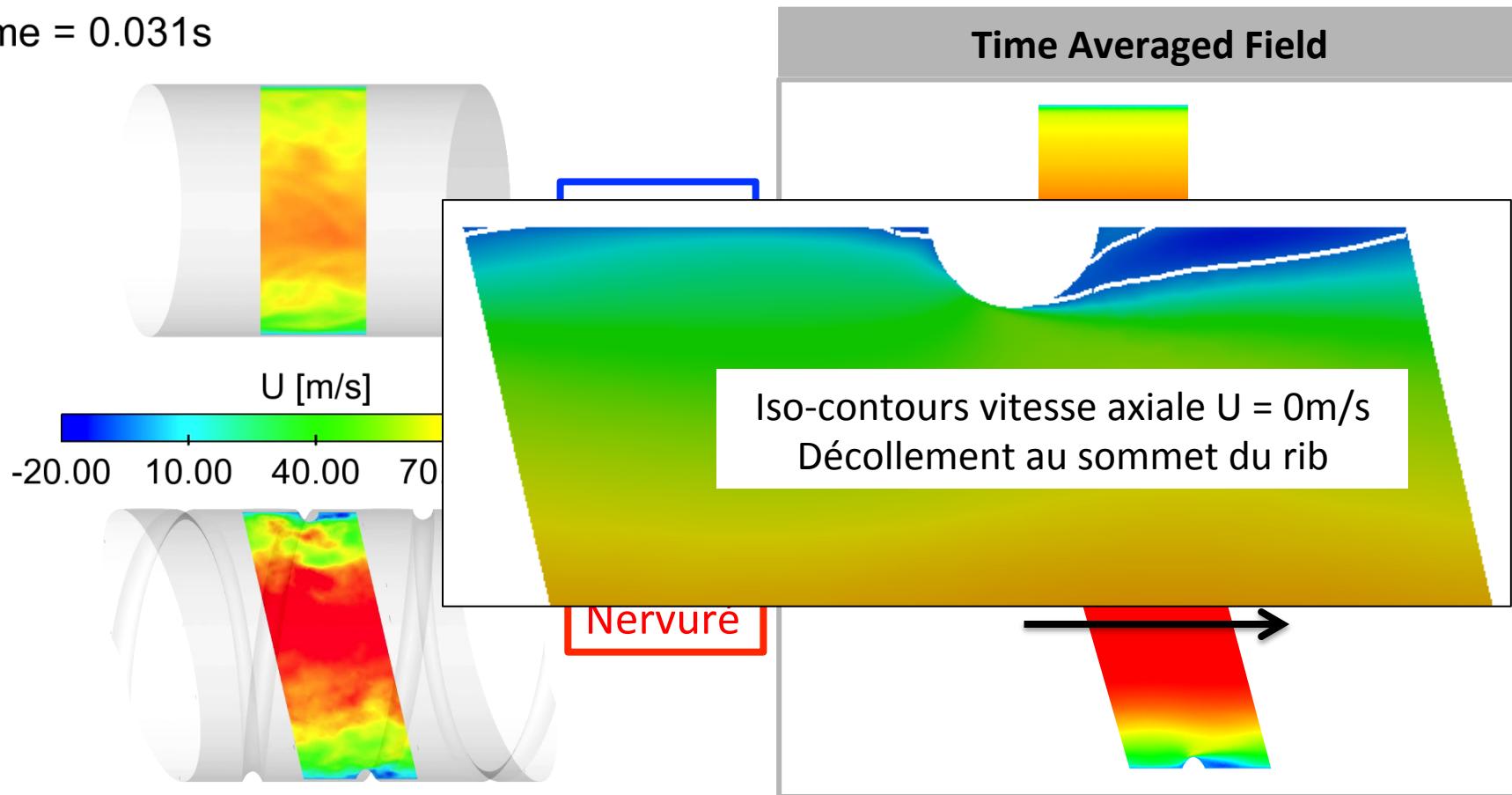
Time = 0.031s

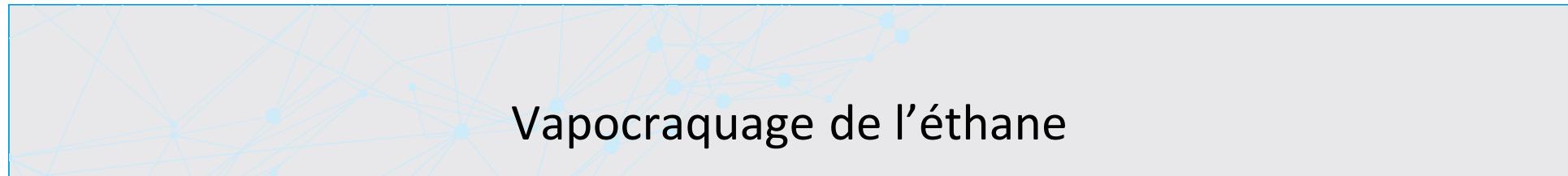


Vapocraquage de l'éthane

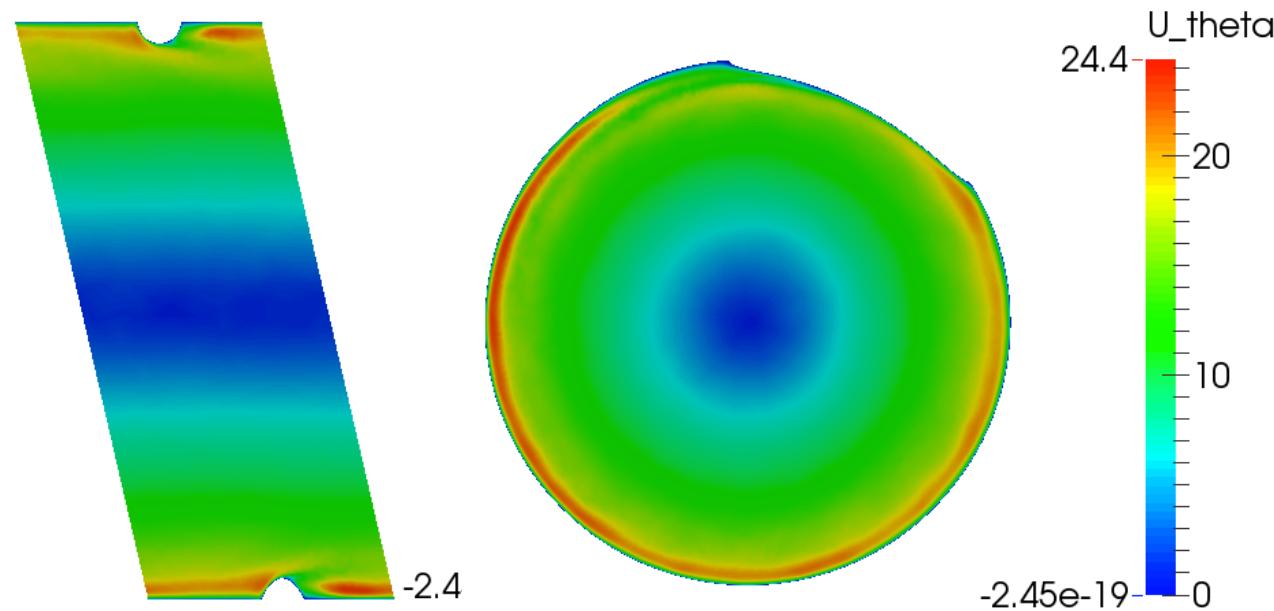
- ◆ Vitesse axiale moyenne et instantanée

Time = 0.031s





- ◆ Vitesse azimuthale moyenne





Vapocraquage de l'éthane

◆ Perte de charge

Balance equation for axial momentum

$$0 = \underbrace{- \oint P n_x dS}_{\text{Pressure drag}} + \underbrace{\oint \vec{\tau}_x \cdot \vec{n} dS}_{\text{Friction drag}} + \underbrace{\int S_{qdm} dV}_{\text{Total imposed force}}$$

- Tous les termes sont normalisés par $\rho u_b^2 D^2$
- Les résultats sont exprimés en pourcentage du terme source imposé dans le tube lisse

Vapocraquage de l'éthane

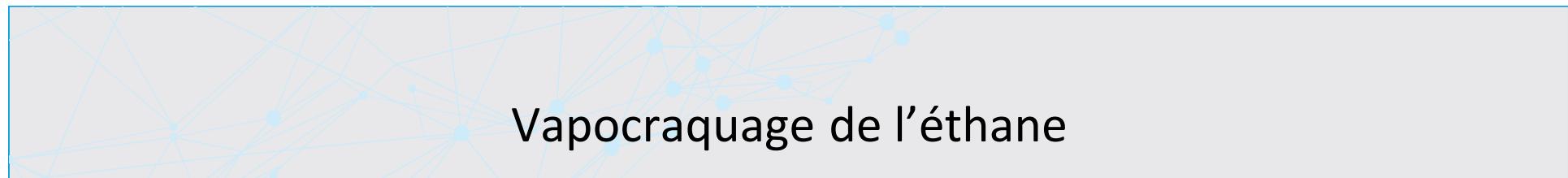
◆ Perte de charge

Balance equation for axial momentum

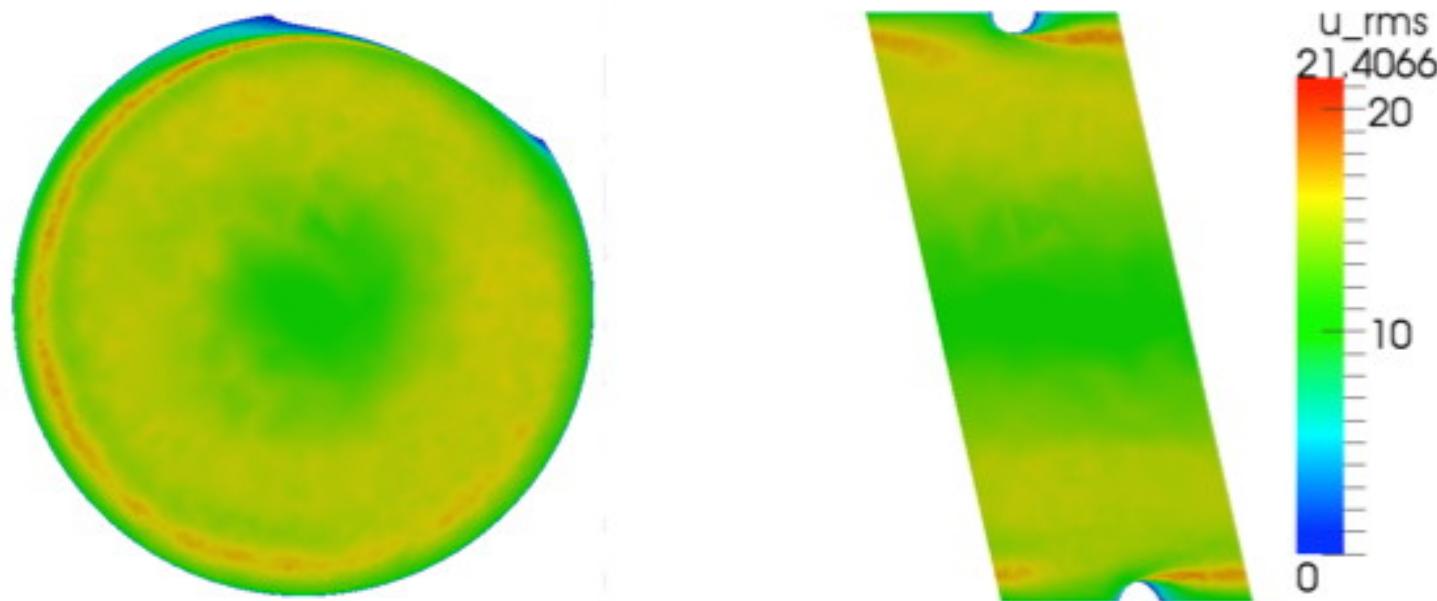
$$0 = \underbrace{- \oint P n_x dS}_{\text{Pressure drag}} + \underbrace{\oint \vec{\tau}_x \cdot \vec{n} dS}_{\text{Friction drag}} + \underbrace{\int S_{qdm} dV}_{\text{Total imposed force}}$$

- Tous les termes sont normalisés par $\rho u_b^2 D^2$
- Les résultats sont exprimés en pourcentage du terme source imposé dans le tube lisse

	Pressure drag	Friction drag	Total drag	Total imposed force
R51 Y1	2.33e-2 (658%)	0.97e-3 (27%)	2.42e-2 (685%)	2.36e-2 (668%)
R51 Y10	2.56e-2 (725%)	1.33e-3 (37%)	2.70e-2 (762%)	2.34e-2 (662%)
S51 Y1	0 (0%)	3.54e-3 (100%)	3.54e-3 (100%)	3.534e-3 (100%)



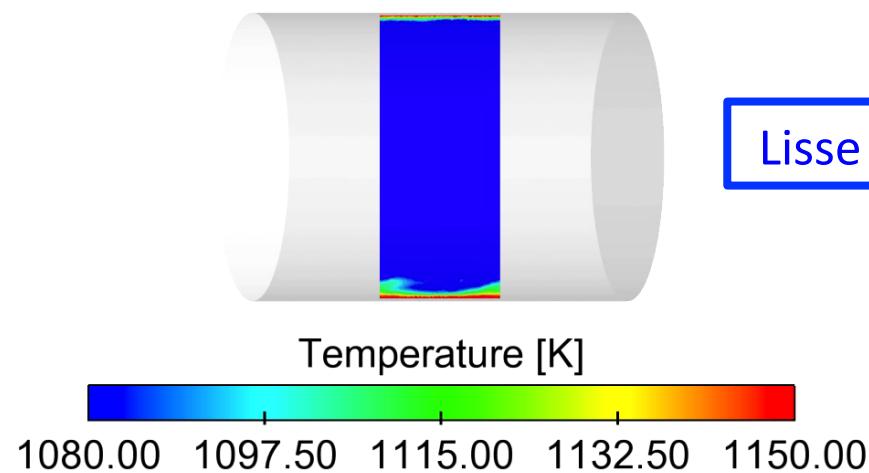
- ◆ Vitesse axiale fluctuante



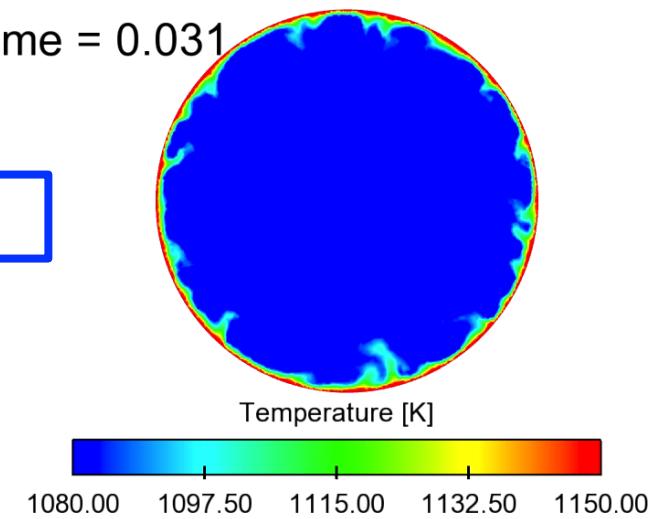
Vapocraquage de l'éthane

◆ Température instantanée

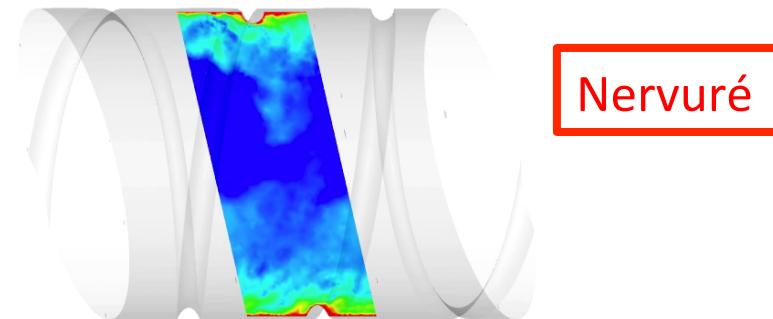
Time = 0.031s



Time = 0.031



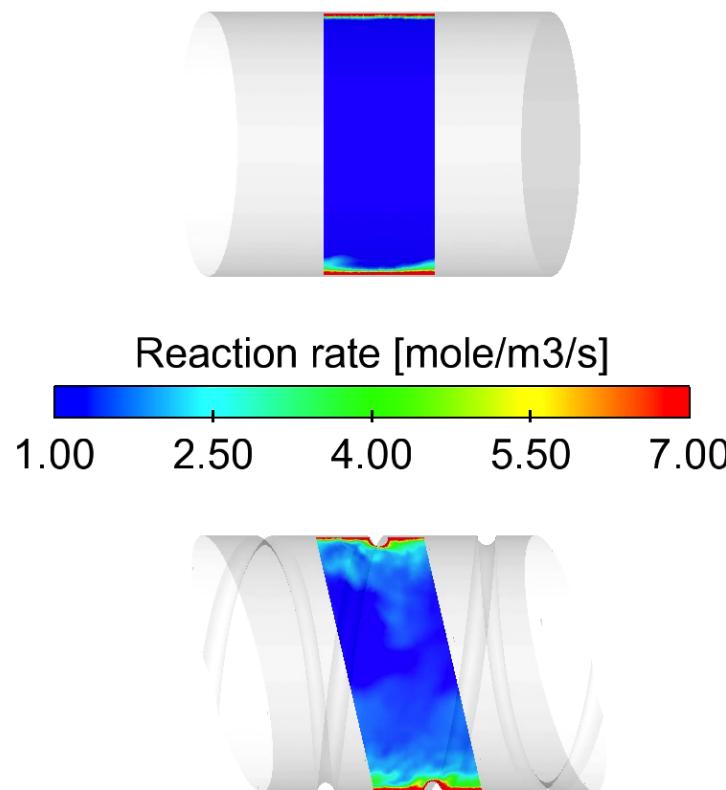
Nervuré



Vapocraquage de l'éthane

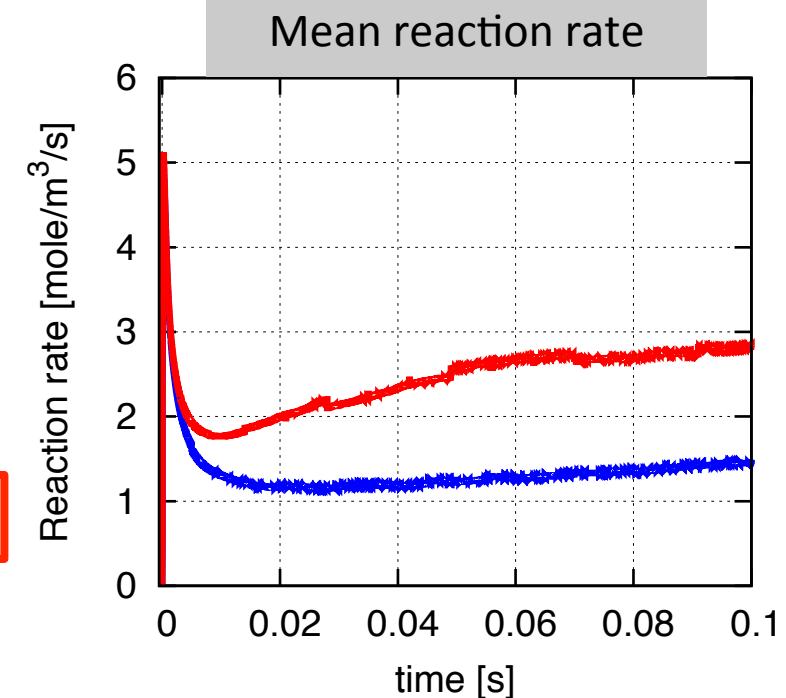
◆ Taux de réaction

Time = 0.031s



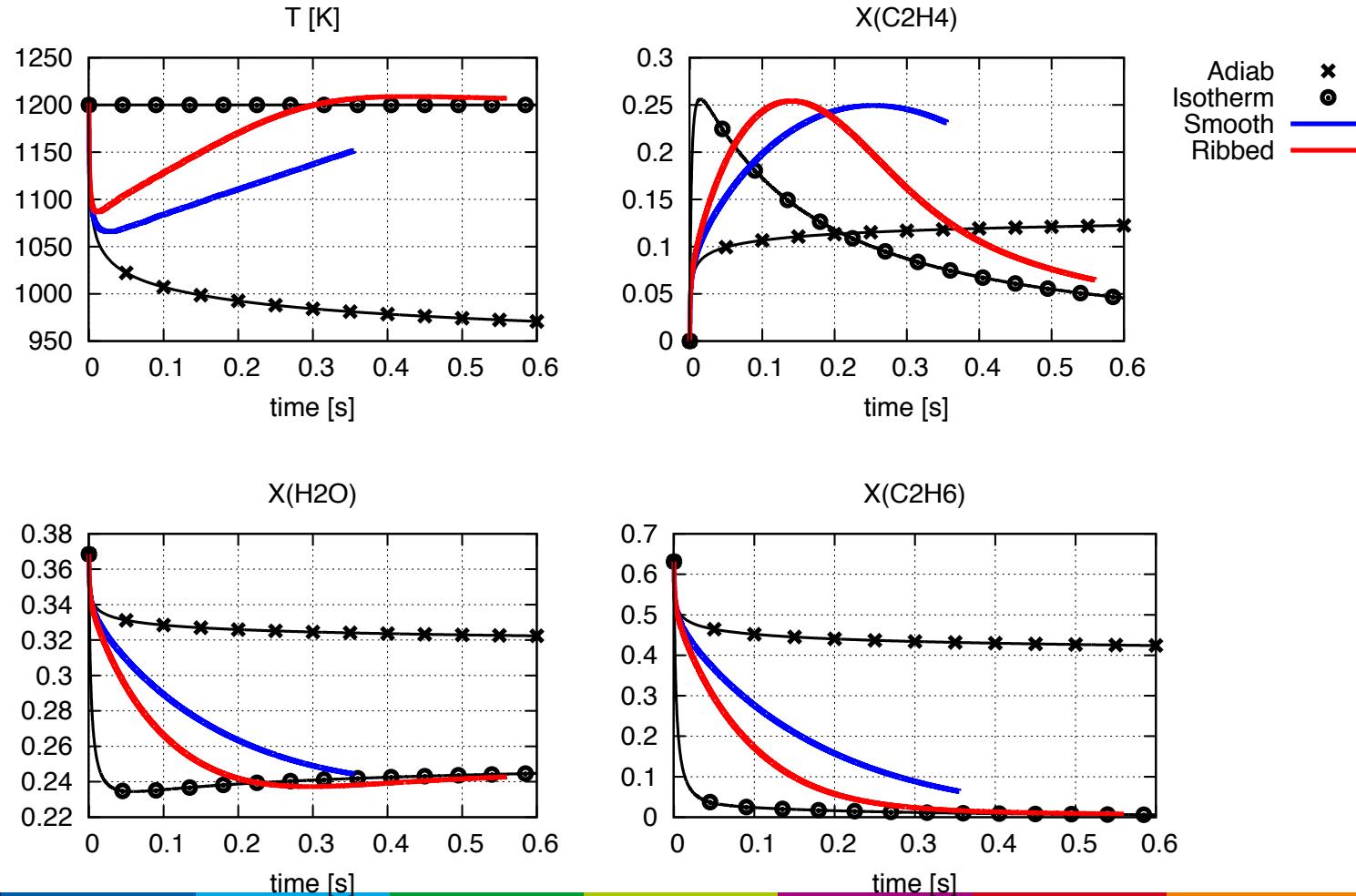
Lisse

nervuré



Vapocraquage de l'éthane

◆ Effet des nervures





Conclusions

La simulation aux grandes échelles

- ◆ est un outil puissant et efficace pour le calcul des écoulements réactifs en configurations réelles;
- ◆ apporte une meilleure compréhension des écoulements réactifs et des réponses inédites à des questions encore ouvertes;
- ◆ nécessite une efficacité de calcul maximale sur machines massivement parallèles.