Étude de la détonation de deux mélanges stœchiométriques $(CH_4/H_2/O_2/N_2 \text{ et } CH_4/C_2H_6/O_2/N_2)$ Influence de la proportion relative des deux combustibles et de la température initiale élevée

C. Matignon

Laboratoire de combustion et de Détonique (*UPR9028 du CNRS*) Rhône-Poulenc



Plan de la présentation

- 1°) Introduction rappels sur la détonation et notion de détonabilité
- 2°) Étude expérimentale : célérité D et largeur λ de la cellule de détonation
- 3°) Étude numérique : calcul de la longueur d'induction
- 4°) Résultats
 - Mélanges à 1 combustible
 - Mélanges à 2 combustibles
- 5°) Conclusions

Objectifs:

Étude de la détonation de mélanges gazeux à 2 combustibles de détonabilité très différente :

$$xC_2H_6+(1-x)CH_4+(2+1,5x)(O_2+\beta N_2)$$
 0\le x\le 1
 $xH_2+(1-x)CH_4+(2-1,5x)(O_2+\beta N_2)$ 0\le \beta\le 3,76

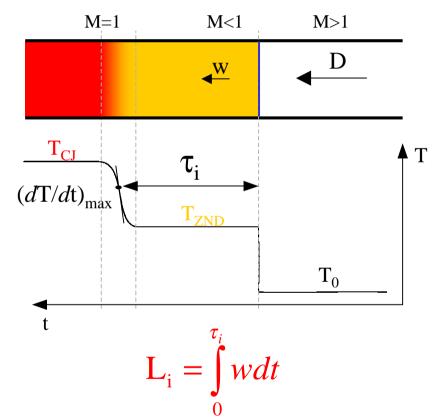
Influence de:

- la proportion volumique x des deux combustibles
- la dilution β
- la température initiale élevée T₀
- la pression initiale P₀

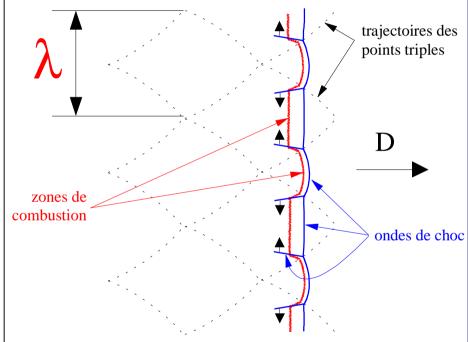
Application : Amélioration des conditions se sécurité des procédés chimiques



Modèle ZND de l'onde de détonation



Structure réelle de l'onde de détonation



$$\lambda = k L_i$$

Notions de détonabilité:

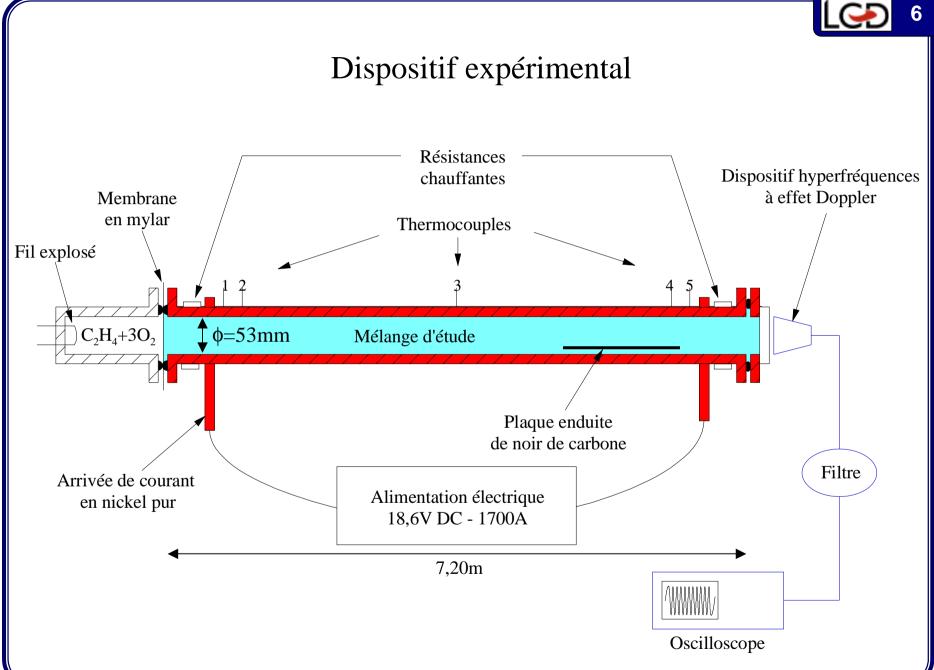
Amorçage direct : $E_C \sim A \rho_0 D_{CJ}^2 \lambda_{CJ}^3$

Transmission d'un tube à l'espace libre : $R_C \sim 1,6 d_C = 20 \lambda_{CJ}$

Propagation dans un tube à paroi subissant une expansion : $R_{C} \! \sim \! 16 \; \lambda_{CJ}$

Rayon de courbure minimal : $R_C \sim 600-900L_i$

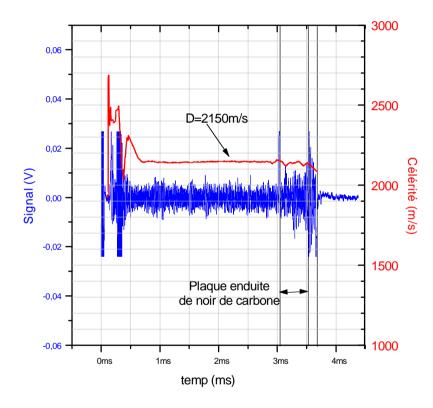
 $\begin{array}{ll} \text{Mesurer } \lambda_{CJ} \\ \text{Calculer } L_i \end{array} \Rightarrow \text{\'E} \text{valuation de la d\'etonabilit\'e}$



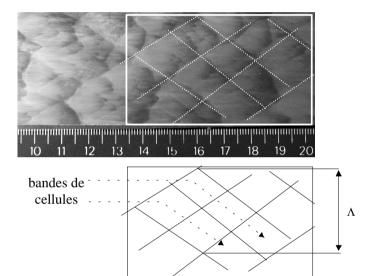


Exploitation d'un essai

Mesure de la célérité D



Mesure de la largeur moyenne λ de la cellule de détonation



On impose: Composition du mélange

 P_0

 T_0

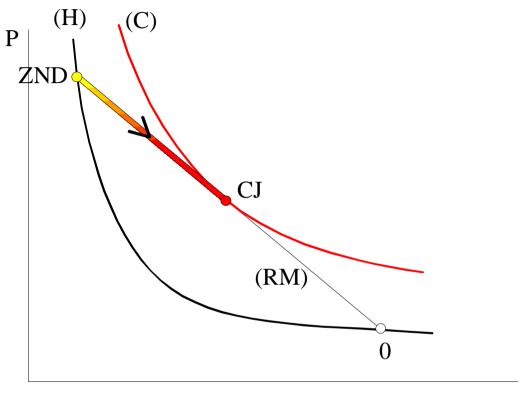
On mesure:

D

λ



Étude numérique



 $1/\rho$

5 schémas de cinétique chimique :

Baulch et al. (1994)

Frenklach et al. (1995) (GRI-Mech 2.11)

Frenklach et al. (1999) (GRI-Mech 3.0)

Miller et Bowman (1989)

Westbrook (1982)



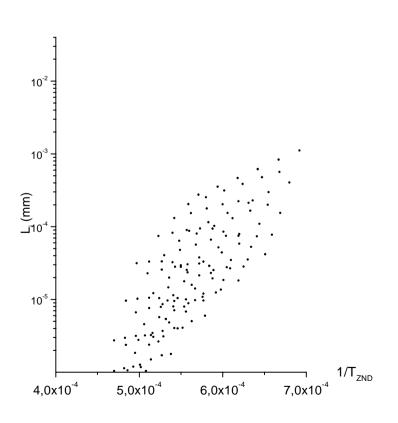
Lois de cinétique chimique globales

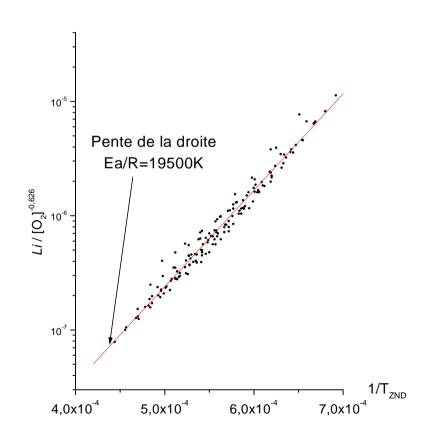
- Réaction globale :
$$C+O_2+DI \rightarrow P$$

- Réaction globale : C+O₂+DI
$$\rightarrow$$
 P $L_i = w\tau = A \frac{\rho_0}{\rho_C} D_{CJ} [C]^{\alpha} [O_2]^{\beta} [DI]^{\gamma} \exp\left(\frac{Ea}{RT_C}\right)$

- Par analogie pour :
$$xC_1+(1-x)C_2/(O_2+\beta N2) \rightarrow P$$

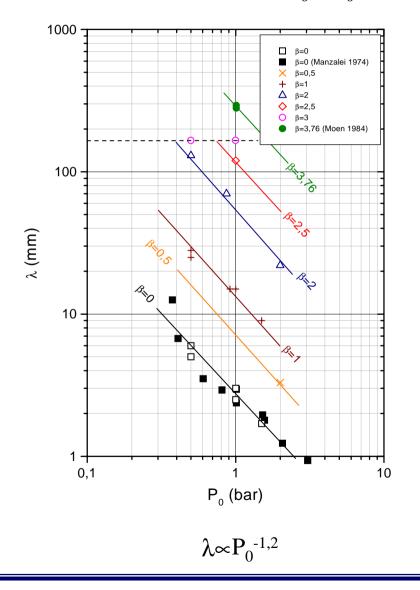
- Par analogie pour :
$$xC_1 + (1-x)C_2/(O_2 + \beta N2) \rightarrow P$$
 $L_i = A(x) \frac{\rho_0}{\rho_C} D_{CJ} \left[O_2\right]^{\alpha(x)} \exp\left(\frac{Ea(x)}{RT_C}\right)$

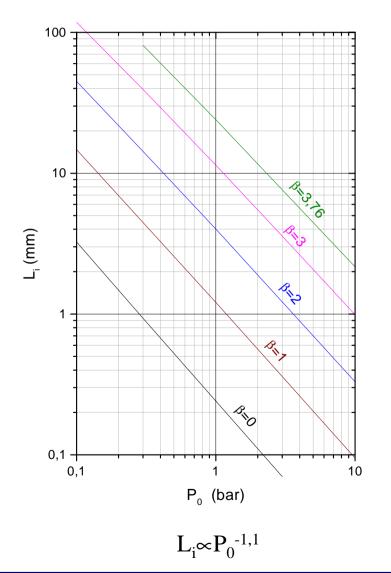




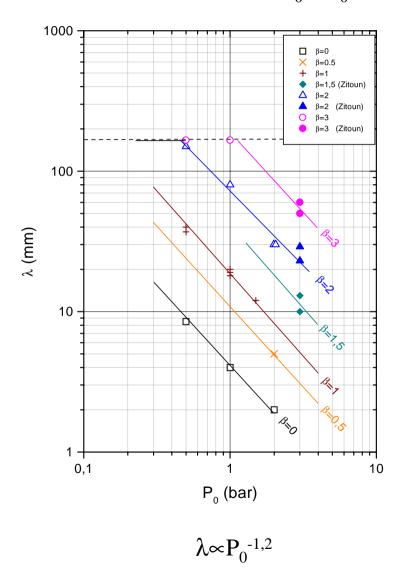


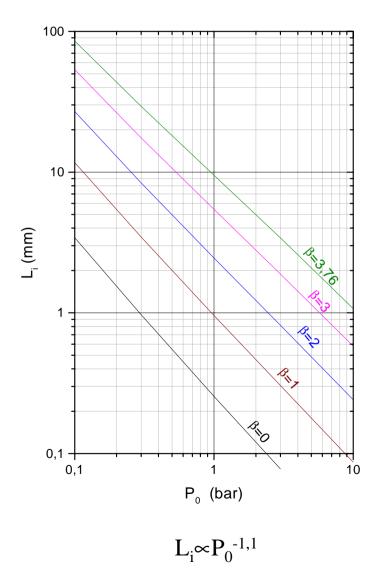
Évolution en fonction de P_0 à T_0 =293K





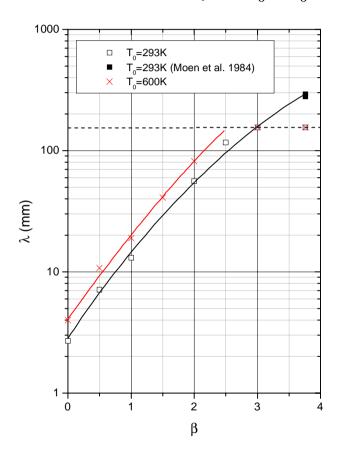
Évolution en fonction de P_0 à T_0 =600K

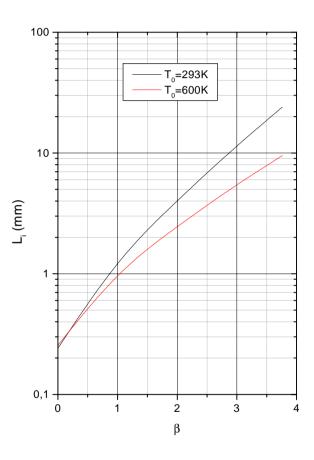






Évolution en fonction de β et T_0 à P_0 =1bar

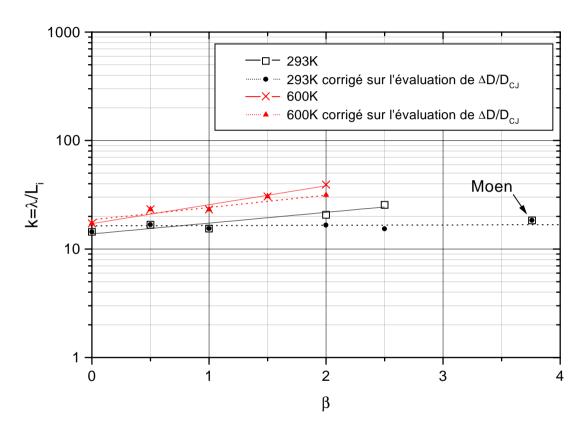




$$L_{i} \propto [O_{2}]^{-\alpha} \exp\left(\frac{Ea}{RT_{ZND}}\right) - \operatorname{pour} \beta \operatorname{\mathbb{7}}: [O_{2}]^{-\alpha} \operatorname{\mathbb{7}} \operatorname{et} \exp(\operatorname{\mathbb{7}} \operatorname{\mathbb{7}})$$
$$- \operatorname{pour} \operatorname{\mathbb{7}}_{0} \operatorname{\mathbb{7}}: [O_{2}]^{-\alpha} \operatorname{\mathbb{7}} \operatorname{et} \exp(\operatorname{\mathbb{7}} \operatorname{\mathbb{7}})$$



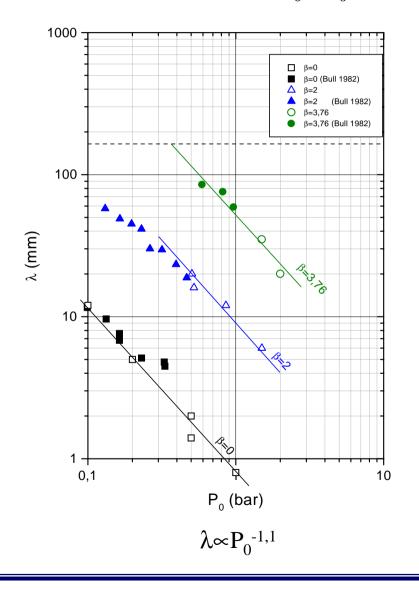
Évolution du rapport $k=\lambda L_i$ en fonction de β et T_0 à $P_0=1$ bar

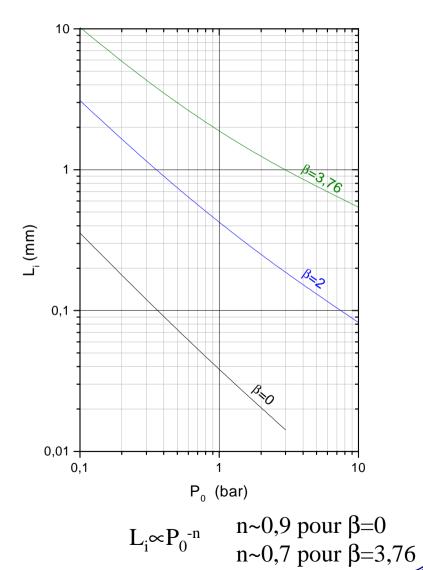


k dépend du schéma de cinétique chimique k dépend de T_0 (k \nearrow quand T_0 \nearrow) k ne dépend pas de β à T_0 =293K k augmente avec β à T_0 =600K



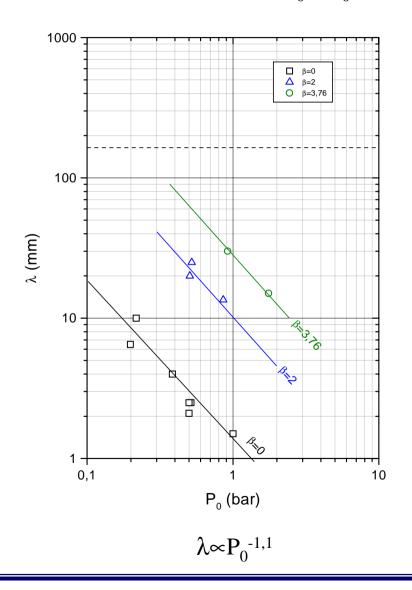
Évolution en fonction de P_0 à T_0 =293K

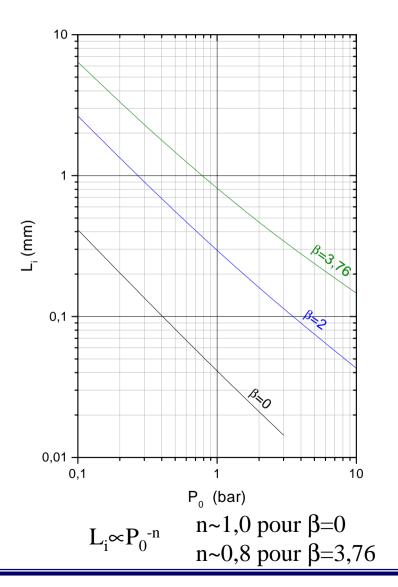






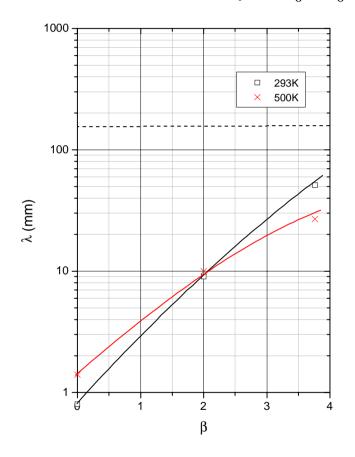
Évolution en fonction de P_0 à T_0 =500K

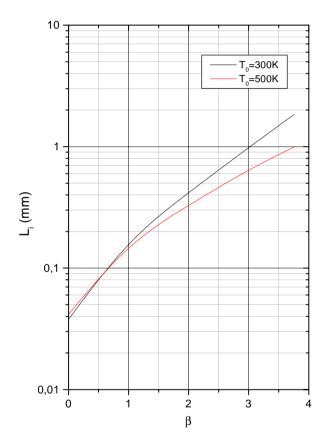






Évolution en fonction de β et T_0 à P_0 =1bar

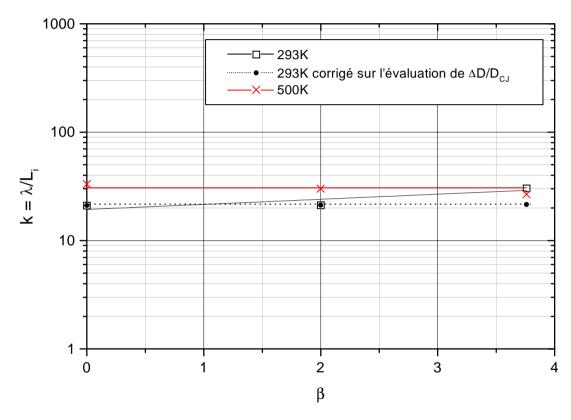




$$L_{i} \propto [O_{2}]^{-\alpha} \exp\left(\frac{Ea}{RT_{ZND}}\right) - \operatorname{pour} \beta \, \boldsymbol{\mathcal{T}} : [O_{2}]^{-\alpha} \, \boldsymbol{\mathcal{T}} \text{ et exp()} \, \boldsymbol{\mathcal{T}}$$
$$- \operatorname{pour} \, T_{0} \, \boldsymbol{\mathcal{T}} : [O_{2}]^{-\alpha} \, \boldsymbol{\mathcal{T}} \text{ et exp()} \, \boldsymbol{\mathcal{Y}}$$



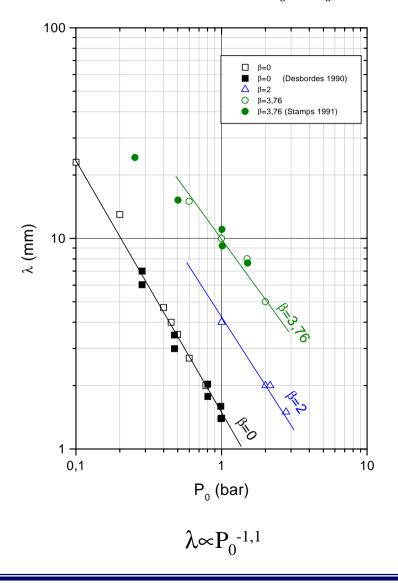
Évolution du rapport $k=\lambda L_i$ en fonction de β et T_0 à $P_0=1$ bar

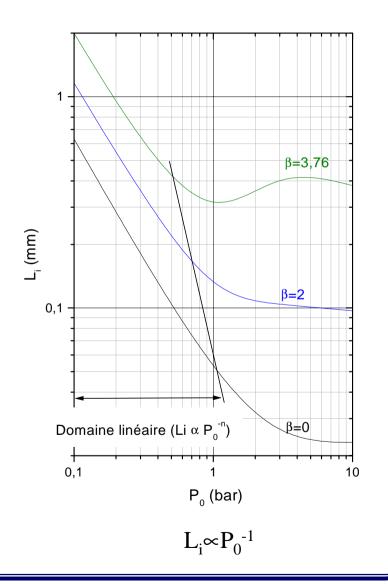


k dépend du schéma de cinétique chimique k dépend de T_0 (k quand T_0) k ne dépend pas de



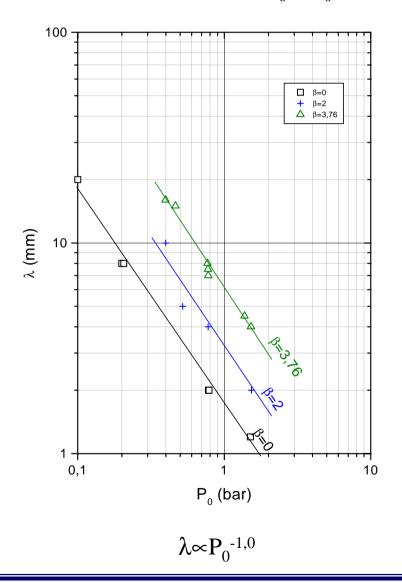
Évolution en fonction de P_0 à T_0 =293K

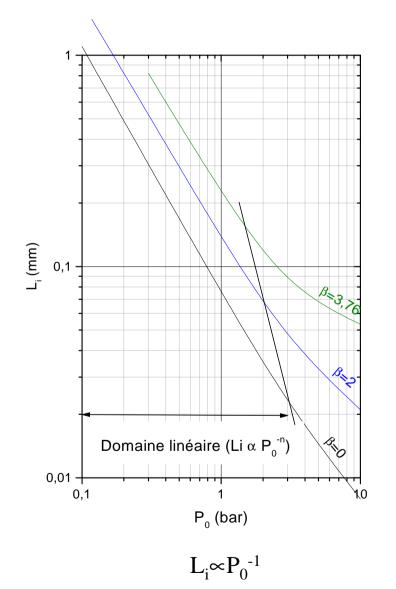




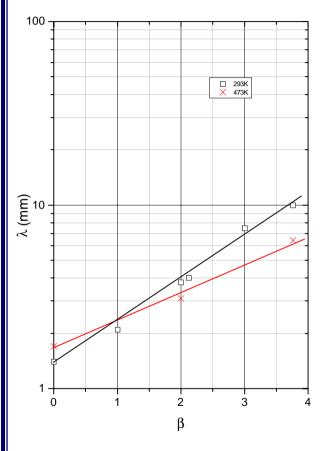


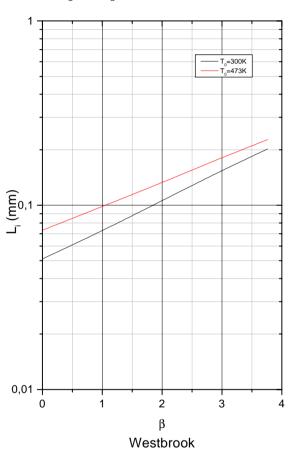
Évolution en fonction de P_0 à T_0 =473K

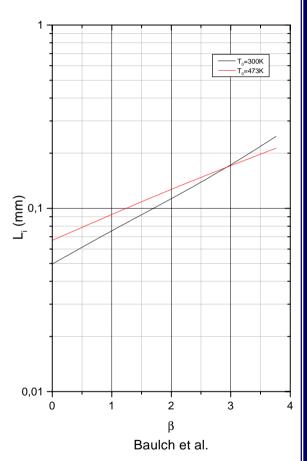




Évolution en fonction de β et T_0 à P_0 =1bar

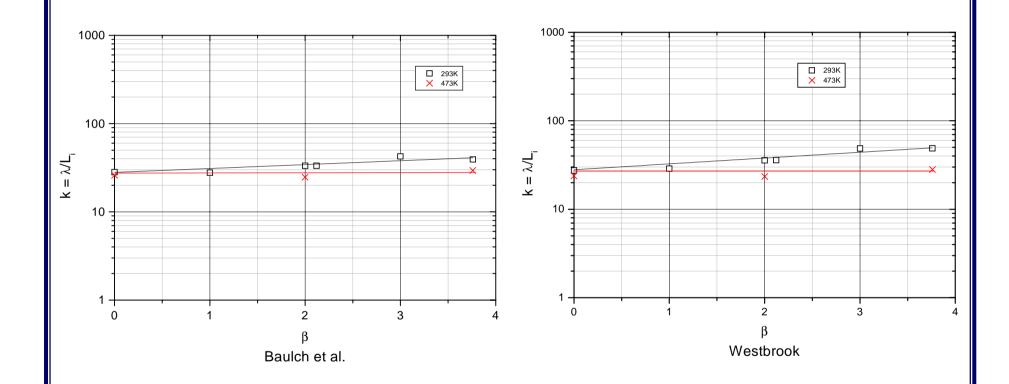






$$L_{i} \propto [O_{2}]^{-\alpha} \exp\left(\frac{Ea}{RT_{ZND}}\right) - \operatorname{pour} \beta \, \pi : [O_{2}]^{-\alpha} \, \pi \, \operatorname{et} \, \exp() \, \pi$$
$$- \operatorname{pour} \, T_{0} \, \pi : [O_{2}]^{-\alpha} \, \pi \, \operatorname{et} \, \exp() \, \pi$$

Évolution du rapport $k=\lambda L_i$ en fonction de β et T_0 à $P_0=1$ bar



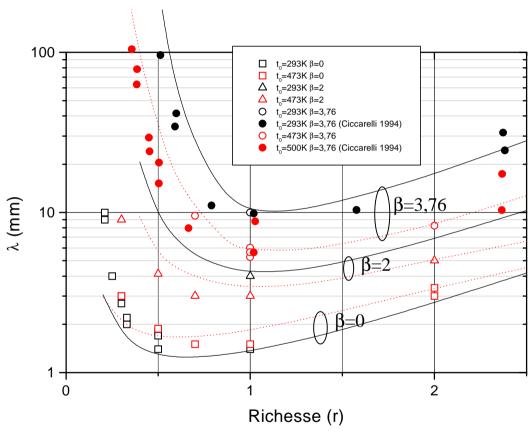
pour T_0 =293K,

k ne dépend pas de β et du schémas de cinétique chimique : k=28

pour T_0 =473K, k augmente avec β



Évolution en fonction de la richesse à P_0 =1bar



$$L_i \propto D_{CJ} \left[O_2 \right]^{-\alpha} \exp \left(\frac{Ea}{RT_{ZND}} \right)$$
 à partir de r=1, lorsque r \mathbf{u} : $D_{CJ} \mathbf{u}$ $[O_2]^{-\alpha}$

 $[O_2]^{-\alpha}$

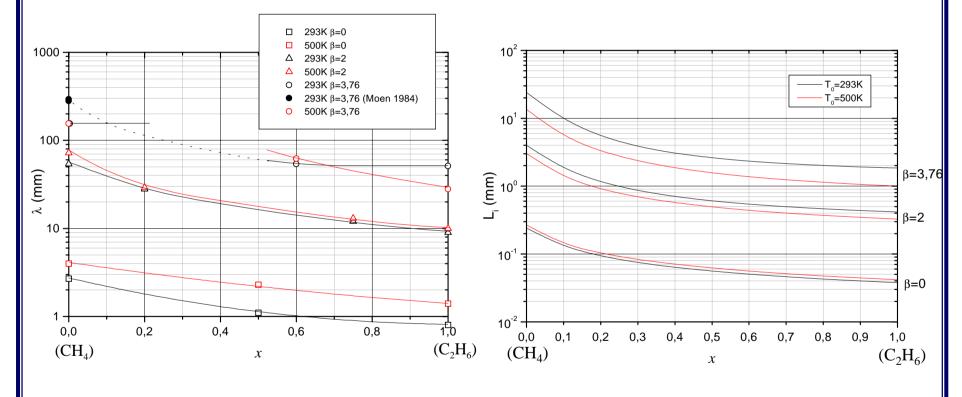
exp() **7**



Mélange $xC_2H_6+(1-x)CH_4+(2+1,5x)(O_2+\beta N_2)$



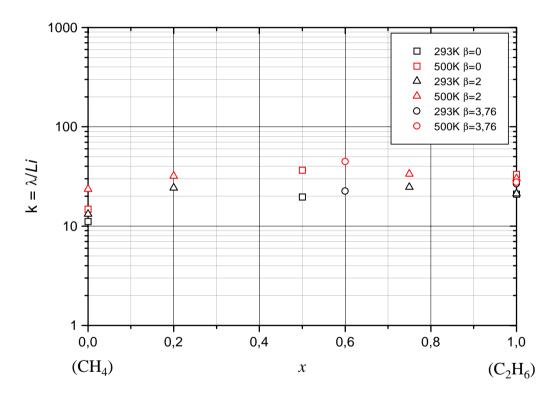
Évolution de $L_i(x)$





Mélange $xC_2H_6+(1-x)CH_4+(2+1,5x)(O_2+\beta N_2)$

Évolution de $k=\lambda/L_i$

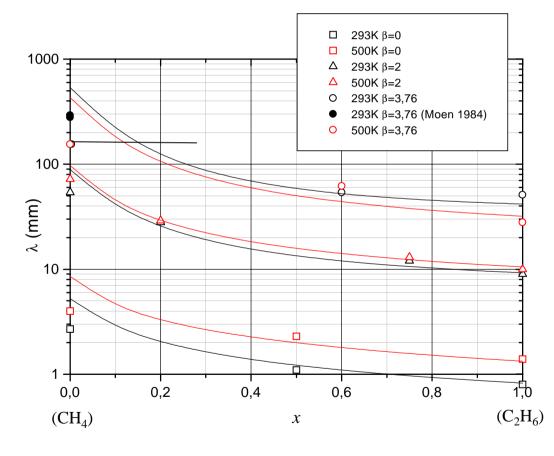


k dépend du schéma de cinétique chimique k 7 lorsque T_0 x = 1 kx = 1 kx = 1



Mélange $xC_2H_6+(1-x)CH_4+(2+1,5x)(O_2+\beta N_2)$

Comparaison de λ calculée avec λ mesurée

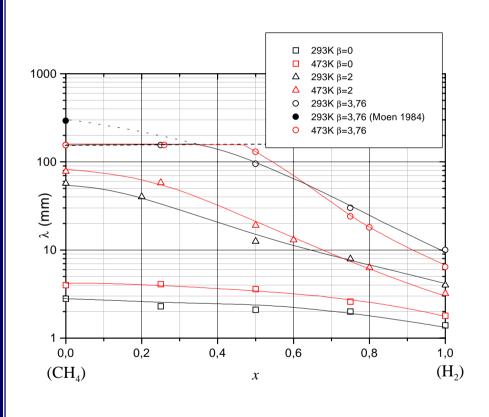


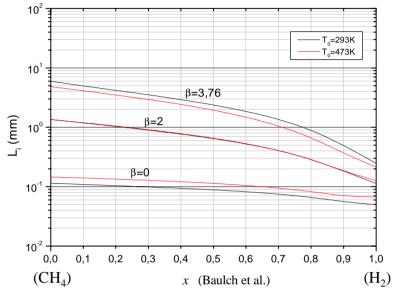
 $\lambda_{\text{calcul\'ee}} = k L_i$

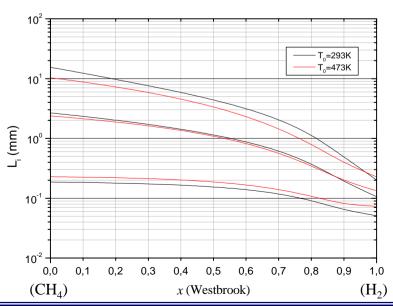
k ajusté sur C₂H₆



Mélange $xH_2+(1-x)CH_4+(2-1,5x)(O_2+\beta N_2)$



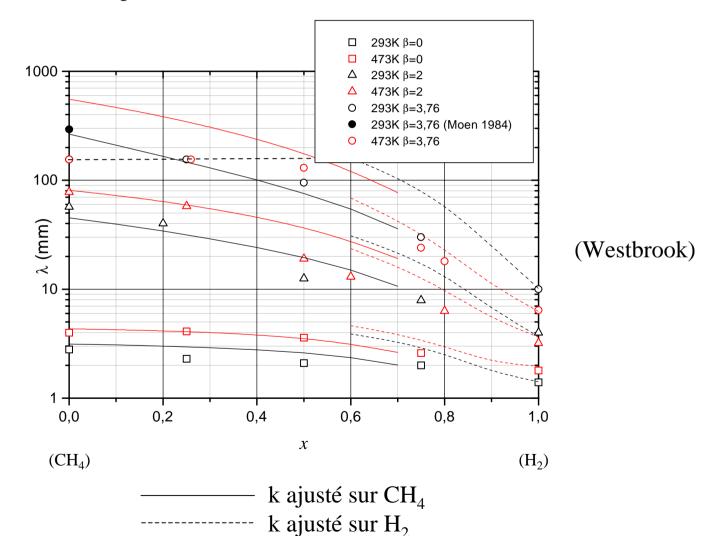






Mélange $xH_2+(1-x)CH_4+(2-1,5x)(O_2+\beta N_2)$

Comparaison de λ calculée avec λ mesurée

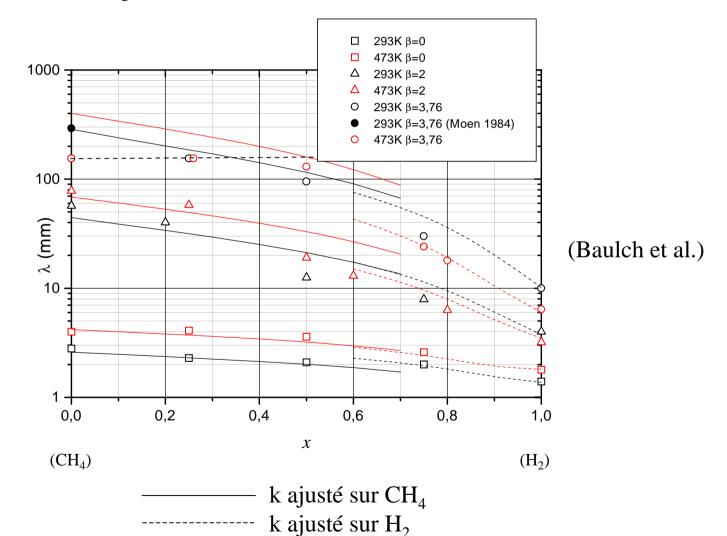


 $\lambda_{\text{calcul\'ee}} = k L_i$



Mélange $xH_2+(1-x)CH_4+(2-1,5x)(O_2+\beta N_2)$

Comparaison de λ calculée avec λ mesurée



 $\lambda_{\text{calcul\'ee}} = k L_i$



A°) Cas limites x=0 ou x=1, mélanges à 1 combustible

	Détonabilité	$k=\lambda/L_i$
P ₀ 7		constant
β 🗷	***************************************	7 pour CH_4 et H_2 à T_0 élevée
		Constant dans les autres cas
T ₀ 7	pour CH_4 \searrow pour C_2H_6 et H_2 : \searrow à $\beta=0$ \nearrow à $\beta=3,76$	7 pour CH_4 et C_2H_6 2 pour H_2

- k dépend du schéma de cinétique chimique
- lorsque r → à partir de r=1, la détonabilité de H₂/O₂/N₂ reste constante



B°) Mélanges à 2 combustibles

- 1°) détonabilité gouvernée par le combustible lourd
- 2°) détonabilité π lorsque x π 1'effet d'une substitution x de CH_4 par C_2H_6 H_2
- 3°) $L_i(x)$ reproduit qualitativement le comportement de $\lambda(x)$
- 4°) $L_i(\beta)$ et $L_i(T_0)$ ne reproduit pas simplement le comportement de $\lambda(\beta)$ et $\lambda(T_0)$
- 5°) pour $C_2H_6/CH_4/O_2/N_2$: $k \approx k_{C2H6}$ pour $0.2 \leq x \leq 1$ pour $H_2/CH_4/O_2/N_2$: $k \approx k_{CH4}$ pour $0 \leq x \leq 0.2 \approx 0.3$

A°) Cas limites x=0 ou x=1, mélanges à 1 combustible

1°) lorsque T_0 détonabilité de $CH_4/O_2/N_2$ détonabilité de $C_2H_6/O_2/N_2$ et $H_2/O_2/N_2$

\) pour β =0

7 pour β =3,76

- 2°) k=λ/L_i dépend du schéma de cinétique chimique
- 3°) k est indépendant de P₀

5°) lorsque β π k π pour CH₄/O₂/N₂ et H₂/O₂/N₂ à T₀ élevée k indépendant de β dans tous les autres cas

6°) lorsque r ≥ à partir de r=1, la détonabilité de H₂/O₂/N₂ reste constante

B°) Mélanges à 2 combustibles

- 1°) détonabilité gouvernée par le combustible lourd
- 2°) augmentation de la détonabilité par :

substitution d'une proportion x de CH₄ par C₂H₆

>>

substitution d'une proportion x de CH₄ par H₂

- 3°) $L_i(x)$ reproduit qualitativement le comportement de $\lambda(x)$
- 4°) $L_i(\beta)$ et $L_i(T_0)$ ne reproduit pas simplement le comportement de $\lambda(\beta)$ et $\lambda(T_0)$
- 5°) pour $C_2H_6/CH_4/O_2/N_2$: $k \approx k_{C2H6}$ pour $0.2 \leq x \leq 1$ pour $H_2/CH_4/O_2/N_2$: $k \approx k_{CH4}$ pour $0 \leq x \leq 0.2 \sim 0.3$

Perspectives

Étude des mélanges C₂H₆/H₂/O₂/N₂

Schémas de cinétiques chimiques calibrés pour la détonation (15~30bar et 1500~2000K)