

Allumage piloté d'un lit de combustibles végétaux

P. Mindykowski, A. Fuentes

J.L. Consalvi, B. Porterie



GDR 17-18 Juin 2010

SOMMAIRE

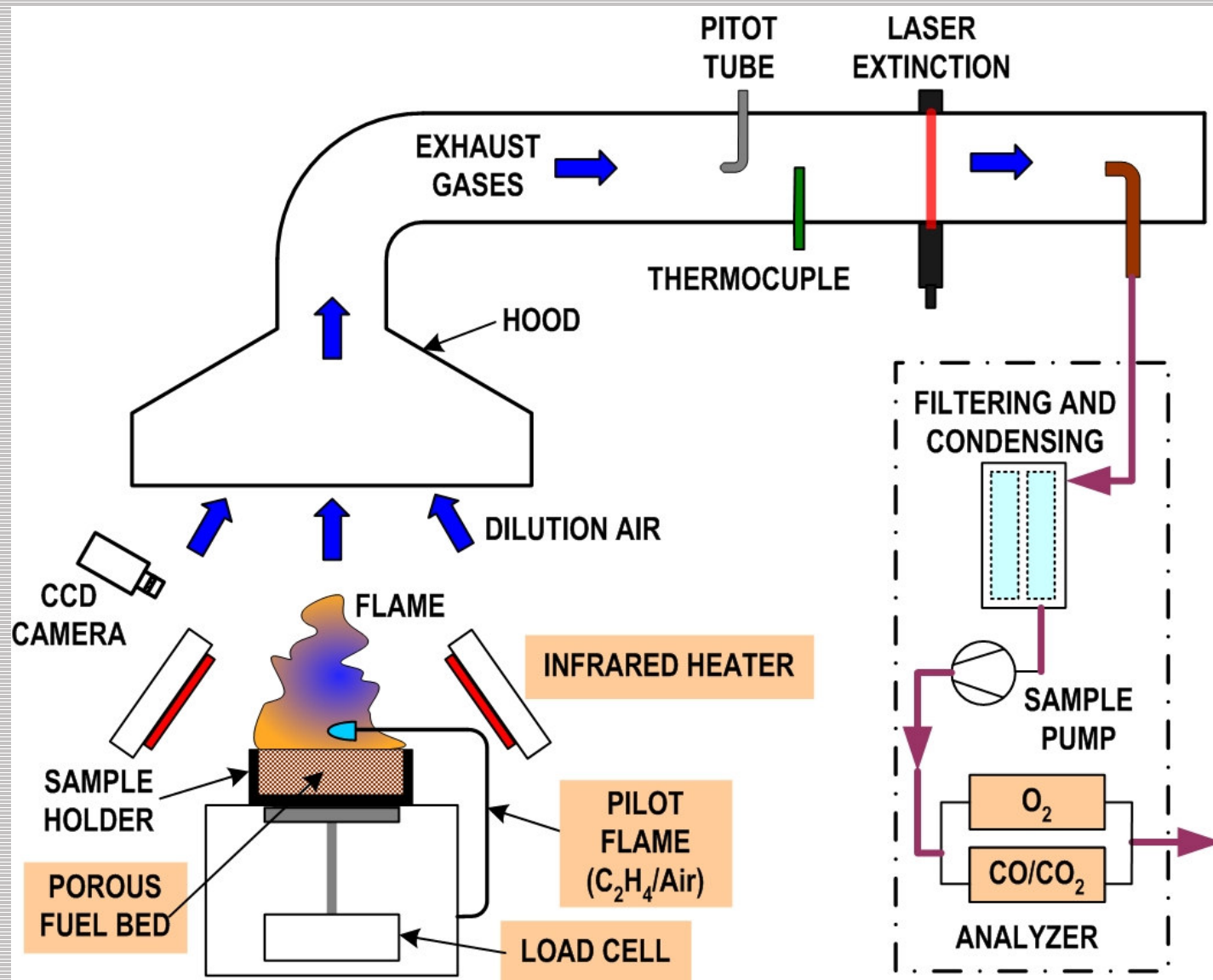
- Introduction
- Partie expérimentale:
Protocole et résultats
- Modèle thermique
- Procédure de détermination du
temps d'allumage
- Conclusions



PARTIE EXPERIMENTALE: PROTOCOLE ET RESULTATS

Expériences sur le FPA du BRE (Edimbourg)

(en coll. avec Albert Siméoni, SPE et José Torero, BRE)



Echantillons chauffés à 60°C pendant 12 heures

→ teneur en eau < 3%

$m_k = 5.0 \text{ g}$



$m_k = 10.0 \text{ g}$



$m_k = 20.0 \text{ g}$

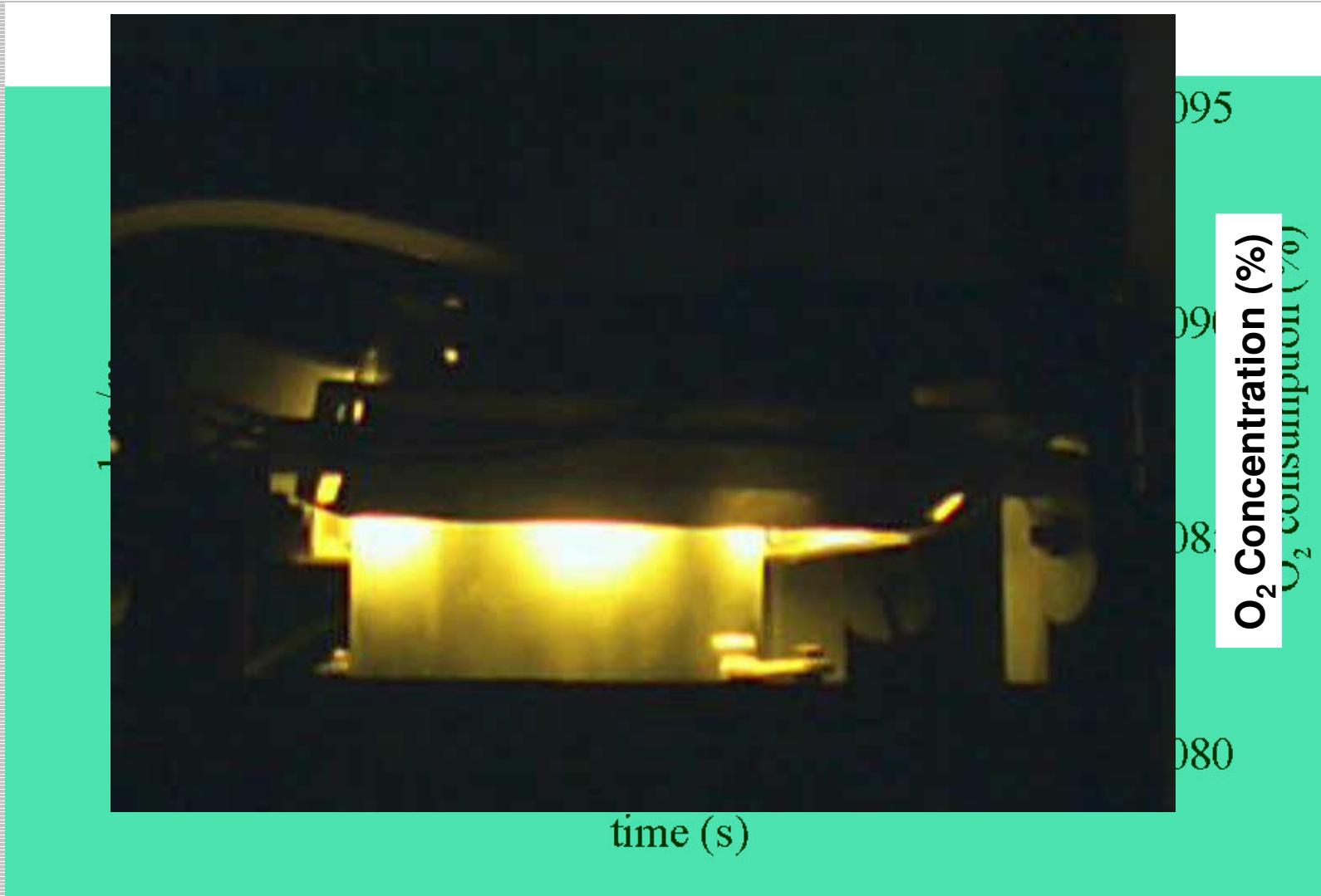


TYPE		$m_k \text{ (g)}$	α_k	$\rho_k \text{ (kg/m}^3\text{)}$	$\sigma_k \text{ (m}^{-1}\text{)}$
Aiguilles mortes de pin maritime	MP1	5.0	0.020	630	5500
	MP2	10.0	0.040		
	MP3	20.0	0.080		
Feuilles mortes de chêne kermès	KO	4.1	0.023	480	5950

$$\alpha_k = m_k / \rho_k V_{basket}$$

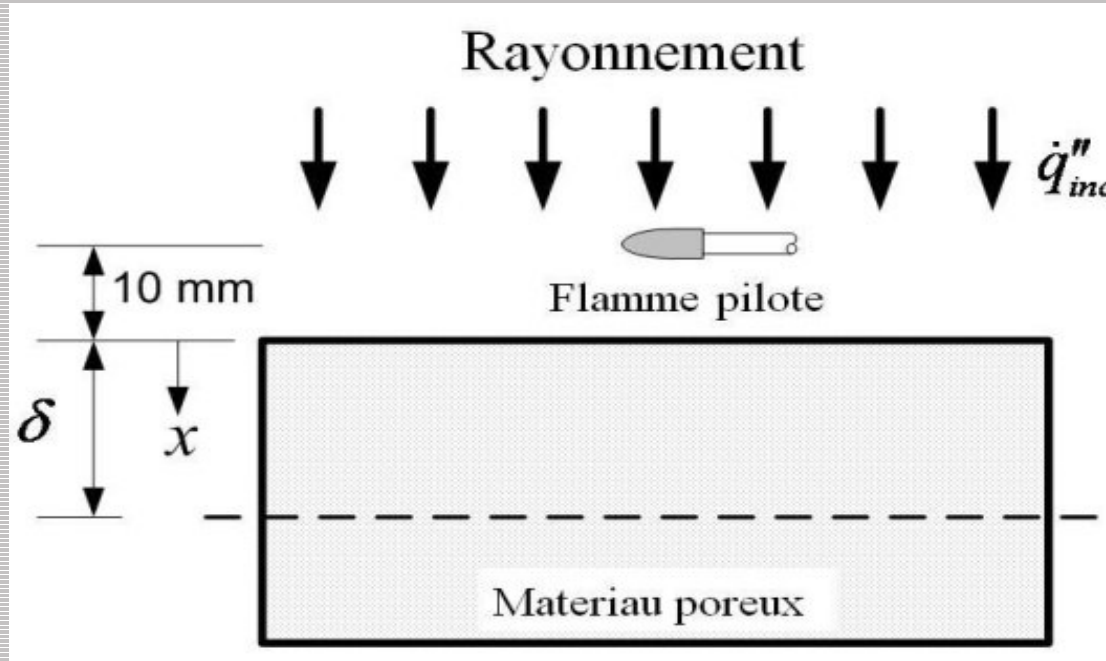
D'ALLUMAGE

L'allumage correspond à l'apparition de la flamme visible





MODELE THERMIQUE



- Critère d'inflammation: température critique
- Milieu équivalent 1D
- **Les éléments végétaux sont inertes, thermiquement fins, secs, opaques et noirs**
- Approximation de Schuster-Schwarzschild pour la divergence du flux radiatif net
- La profondeur du lit de combustible **concernée** par le processus d'inflammation est le libre parcours moyen du rayonnement $\delta = 4 / (\alpha_k \sigma_k)$.
- Flux convectif et diffusif aux limites du lit ($x=0$ et $x=\delta$) représentés par

- bilan énergétique sur δ

$$\alpha_k \rho_k C_{pk} \frac{d\bar{T}}{dt} = \frac{a_b}{\delta} \dot{q}_{inc} + \frac{2a_b}{\delta} \delta (T_o^4 - \bar{T}^4) + \frac{h}{\delta} (T_\infty - \bar{T})$$


Température moyennée sur δ

Coefficient d'absorption du lit

$$a_b = 1 - \exp\left(-2 \frac{\alpha_k \sigma_k \alpha_{k,rad}}{4} \delta\right)$$

- Adimensionnement

$$\tau = t \frac{a_b \dot{q}_e}{\delta \alpha_k \rho_k C_{pk} (T^* - T_\infty)} \quad \psi = \frac{T - T_\infty}{T^* - T_\infty} \quad \beta = \frac{T_\infty}{T^*} \quad \alpha = \frac{h}{2\sigma a_b T^{*3}}$$

 $\psi = \int_0^\tau \frac{1 - [(1 - \beta)\psi + \beta]^4 + \alpha [(1 - \beta)\psi + \beta]}{1 + \alpha} d\tilde{\tau}$ **Eq. de Volterra**



PARAMETRES DU MODELE

Données

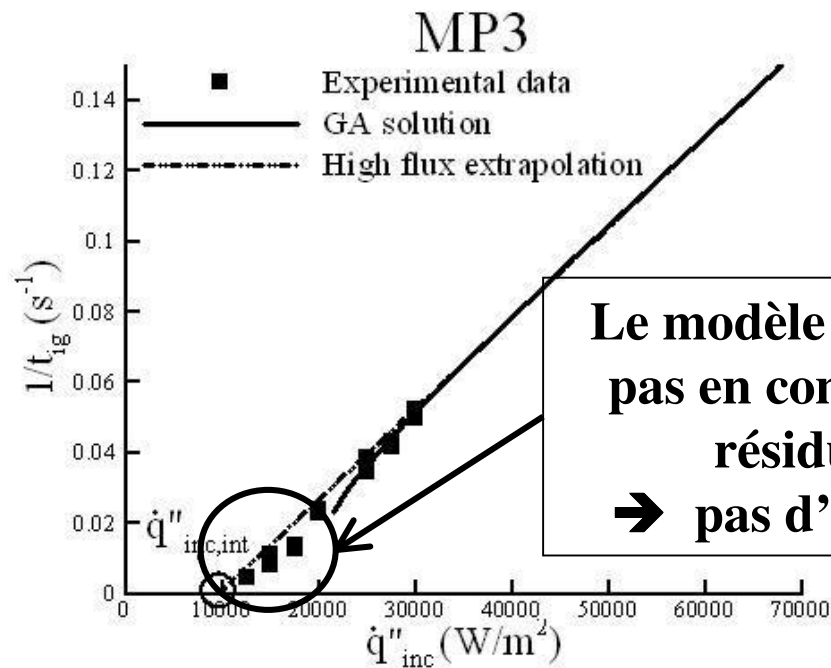
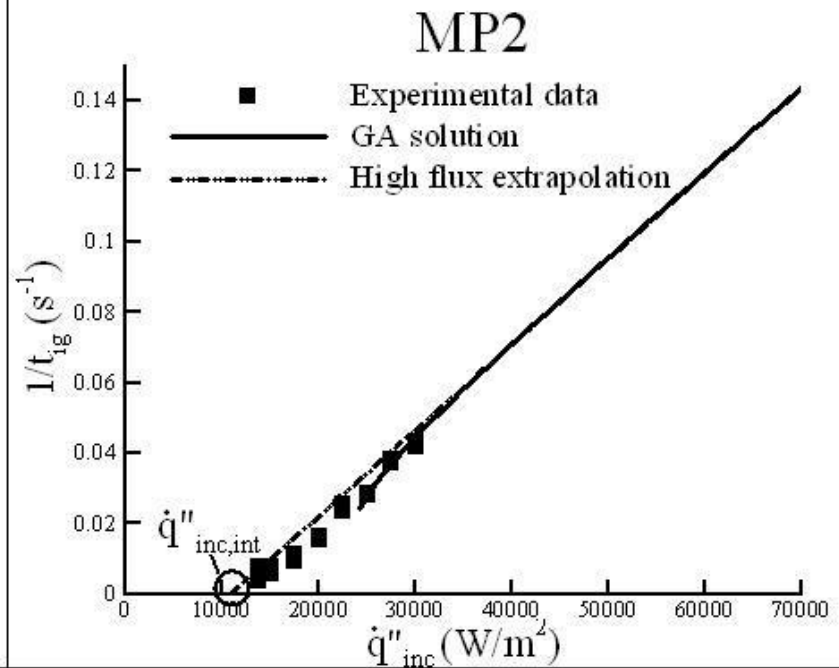
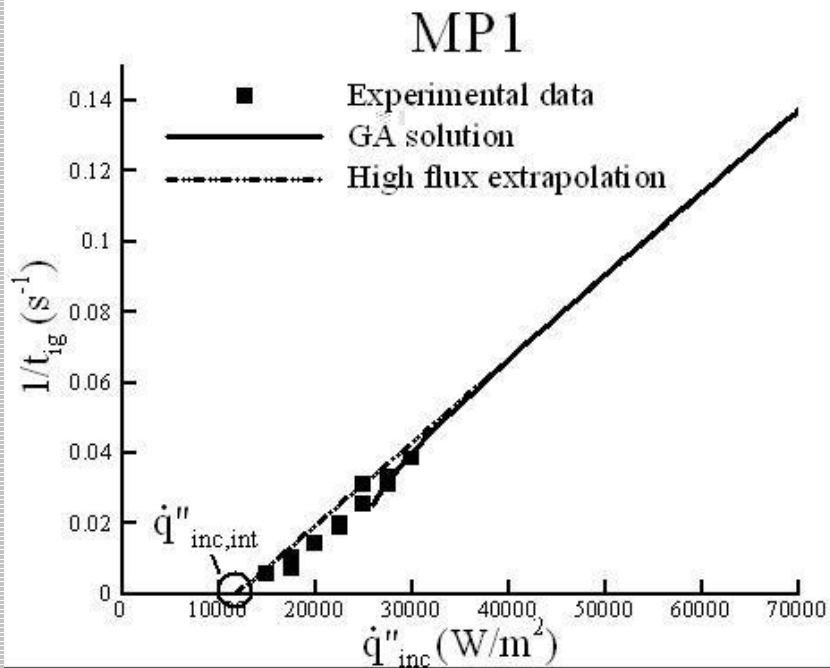
Paramètres

α_k ρ_k T_∞ δ a_b

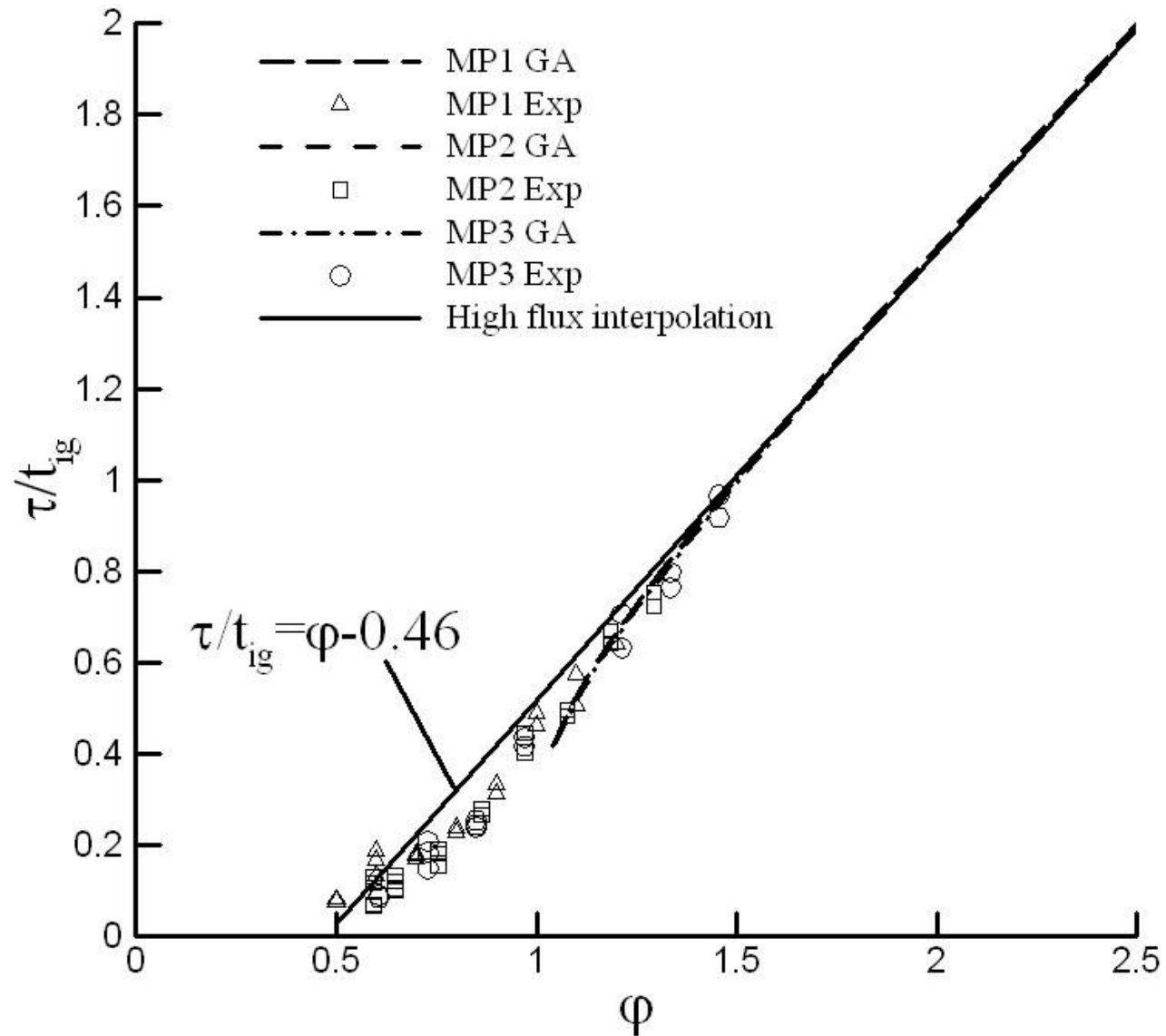
$h ?$ $C_{pk} ?$ $T_{ig} ?$ $\dot{q}_{inc,cr}'' ?$

Détermination par ALGORITHME GENETIQUE

Type	h (W/m ²)	C_{pk} (J/kg/K)	$\dot{q}_{inc,cr}''$ (kW/m ²)	T_{ig} (K)
MP1	9.6	1770	25.00	660
MP2	9.8	1780	23.17	647
MP3	9.5	1770	20.60	626
	10 (Grishin)	Litt: 1400- 2000		



Sous forme adimensionnée



D'ALLUMAGE

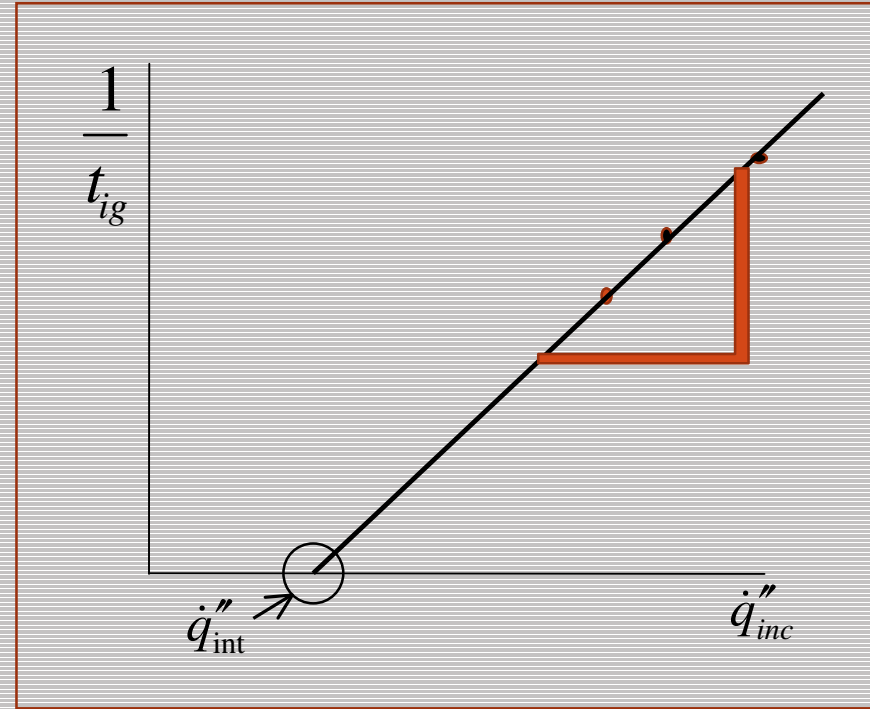
Expériences à haut flux

Tracer $1/t_{ig}$ vs. flux incident

Détermination du \dot{q}''_{int}

Calcul de T_{ig}

Calcul du C_p



$$\dot{q}''_{int} = \frac{0.42 \left(1 + 1.42 \left(\frac{h}{2\sigma a_b T_{ig}^3} \right) \right)}{1 \in \left(\frac{h}{2\sigma a_b T_{ig}^3} \right) \text{ pente} * \delta\alpha_k \rho_k (T_{ig} - T_{\infty})} \left(\frac{2\sigma(T_{ig}^4 - T_{\infty}^4) + \frac{h_{conv}}{a_b} (T_{ig} - T_{\infty})}{a_b} \right)$$

$$\frac{1}{t_{ig}} = \frac{a_b}{\delta\alpha_k \rho_k C_{pk} (T_{ig} - T_{\infty})} \left[\dot{q}''_{inc} - A \dot{q}''_{inc,cr} \right]$$

CONCLUSIONS

- ✓ Litière végétale ~ matériau homogène thermiquement fin
 - ✓ Expériences + modèle thermique + algorithme génétique
 - ➔ mise au point d'une procédure simple de détermination du temps d'allumage
 - ✓ Qqs expériences à haut flux ➔ temps d'allumage

PERSPECTIVES

- ✓ Elaborer un nouveau modèle prenant en compte la cinétique de dégradation du matériau: déshydratation, pyrolyse, combustion du résidu carbonneux
- ✓ Changement d'échelle (litière ➔ arbre)