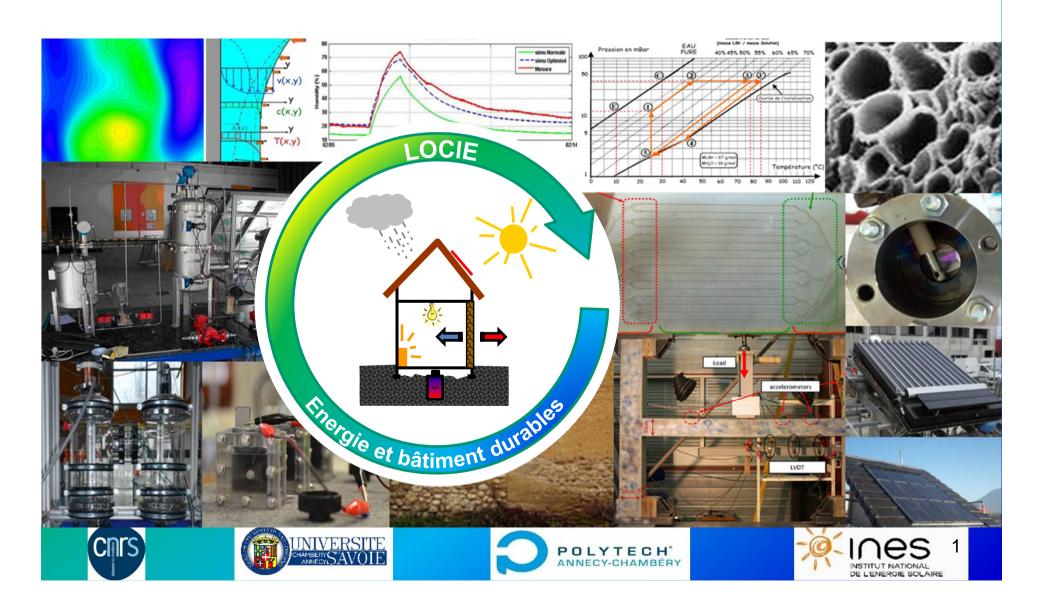
# Echangeurs multifonctionnels à films ruisselants





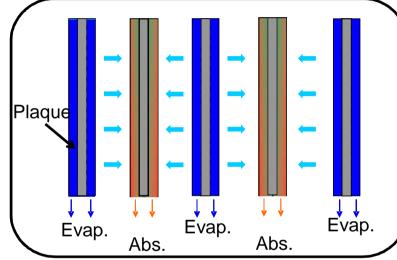
# Echangeurs à plaque et films ruisselants

#### Cadre

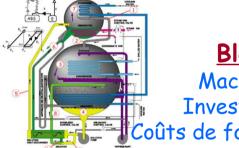
Procédés à absorption

# Applications potentielles

Froid solaire ; stockage énergie solaire inter-saisonnier ; transport énergie sur de longues distances



Nouveaux concepts d'évaporateur absorbeur à plaques et films ruisselants (régime laminaire ou à ondelettes)



## **Blocages actuels**

Machines volumineuses
Investissement important
Coûts de fonctionnement importants

## **Objectifs**

Développement de nouveaux concepts de machines à fortes compacité et efficacité (<u>évaporateurs</u>, <u>absorbeurs</u>, <u>desorbeurs</u>, <u>condenseurs</u>)

## Enjeux scientifiques et technologiques

Description des transferts de masse et de chaleur à débits et pertes de charges réduits



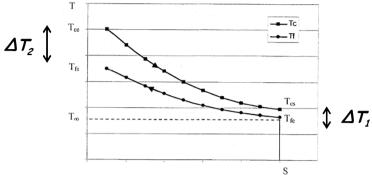
## Echangeurs de chaleur à plaque



## Dimensionnement d'un échangeur à plaque

$$\dot{Q} = KS\Delta T_{LM} \qquad \Delta T_{LM} = \frac{\Delta T_2 - \Delta T_1}{\ln \frac{\Delta T_2}{\Delta T_1}}$$

$$\frac{1}{K} = \frac{1}{h_c} + R_{ec} + \frac{e}{\lambda} + \frac{1}{h_f} + R_{ef}$$



## Estimation de la puissance échangée

$$E = \frac{\dot{Q}}{\dot{Q}_{max}} = \frac{1 - exp[-(1-R)NUT]}{1 - R.exp[-(1-R)NUT]}$$

$$R = \frac{\left(\dot{M}Cp\right)_{\min}}{\left(\dot{M}Cp\right)_{\max}}$$

$$R = \frac{\left(MCp\right)_{\min}}{\left(\dot{M}Cp\right)_{\max}} \qquad Nut = \frac{KS}{\left(\dot{M}Cp\right)_{\min}}$$

Hypothèses : 
$$h_c$$
 = cst

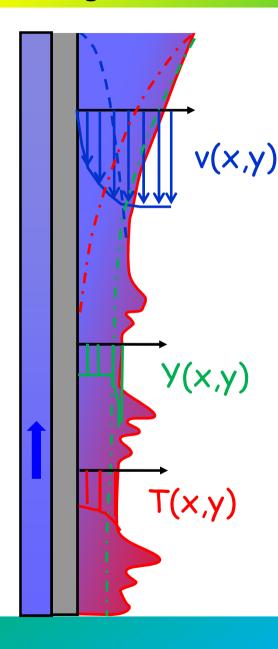
$$h_f = cst$$

$$dT_c = -\frac{d\dot{Q}}{\dot{M}_c C p_c}$$

$$dT_f = -rac{dQ}{\dot{M_f}Cp_f}$$

## Echangeurs multifonctionnels à plaque





**Ecoulement de surface libre** 

Couplage des transferts de masse et de chaleur à l'interface  $(Y_i = Ysat(T_i, P))$ 

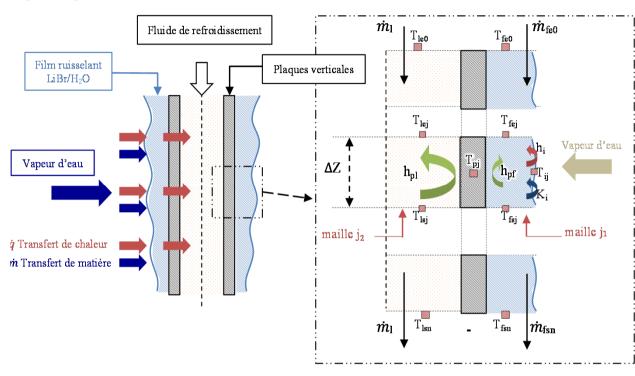
Coefficients de transfert de masse fortement variable le long de la plaque

Apport de chaleur et de matière à l'interface

Les méthodes du DTLM ou du NUT ne sont plus applicables

## Modélisation simple des échangeurs multifonctionnels à plaque et films ruisselants





Sh

10

0,01

Gr\*-1

0.1

Nu

10

40/11

20/17

0.001 0.01

0,1

Bilan enthalpie film ruisselant

$$\dot{m}_{fsj}.h_{fsj} - \dot{m}_{fej}.h_{fej} - \dot{m}_{abs}.h_{vap}$$

$$= h_{pf}.(T_{pj} - T_{fj}).\Delta z.L$$

Bilan enthalpie liquide refroidissement

$$\dot{m}_{lj}$$
.  $C_{pl}$ .  $(T_{lsj} - T_{lej}) = h_{pl}$ .  $(T_{pj} - T_{lj})$ .  $\Delta Z$ 

Bilan masse film ruisselant :

$$\dot{\dot{h}}\dot{m}_{abs} = \dot{m}_{fsj} - \dot{m}_{fej}$$

Bilan d'espèces film ruisselant

$$\begin{aligned} \dot{m}_{abs} &= \dot{m}_{fsj}. x_{fsj} - \dot{m}_{fej}. x_{fej} \\ &= K_i. (x_i - x_{fj}). \rho_{eau}. \Delta Z. L \end{aligned}$$

Equilibre de la solution à l'interface :

$$x_i = f(T_i, P)$$

Bilan enthalpie à l'interface :

$$\dot{m}_{abs}$$
.  $\Delta h_{LV} = h_i \cdot (T_{ij} - T_{fj}) \cdot \Delta Z \cdot L$ 

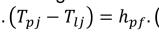
Bilan d'espèces à l'interface à

$$\dot{m}_{abs} = K_i \cdot (x_i - x_{fi}) \cdot \rho_{eau} \cdot \Delta Z \cdot L$$

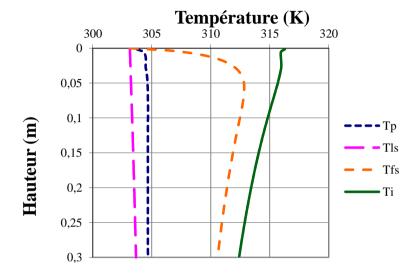
Bilan énergie au niveau de la plaque :

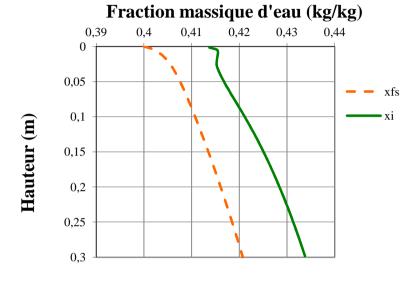
$$h_{pl}.(T_{pj}-T_{lj})=h_{pf}.(T_{fj}-T_{pj})$$

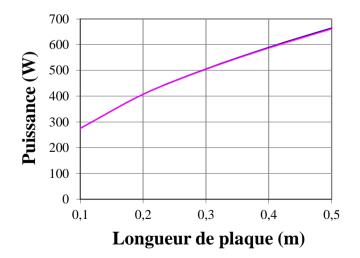


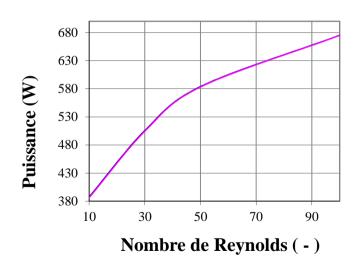




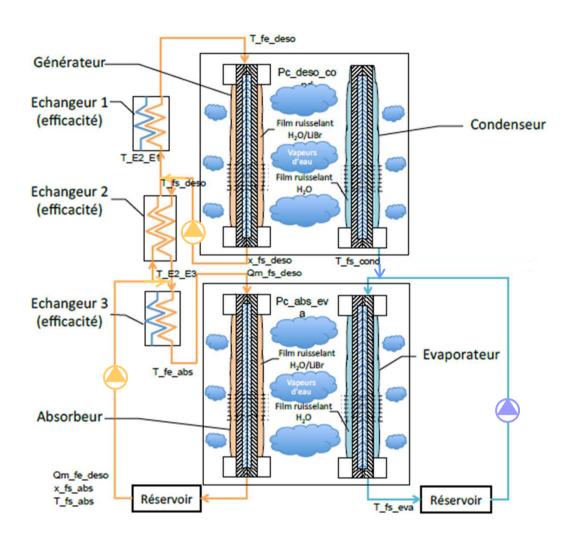




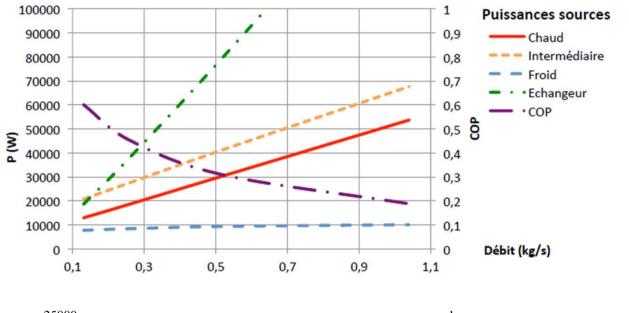


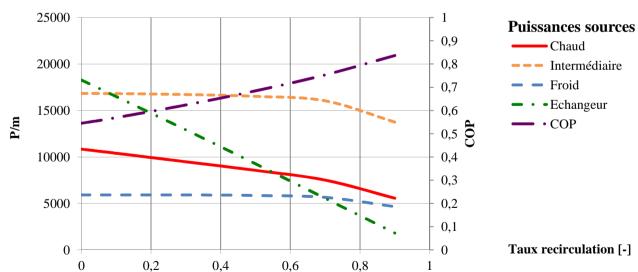










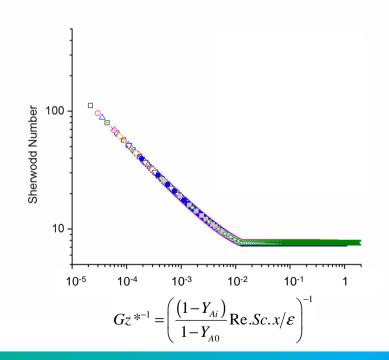


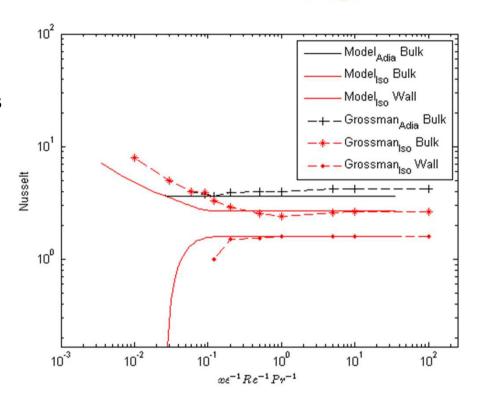
### Lois de transferts de masse et de chaleur en laminaire



#### Hypothèse

- Effet Soret et Dufour négligeables,
- Dissipation visqueuse négligeable,
- Pertes radiatives et conductives négligeables
- Equilibre à l'interface
- Écoulement établi bidimensionnel,
- Propriétés physiques du film constantes,
- Débit massique absorbé << débit entrant</li>

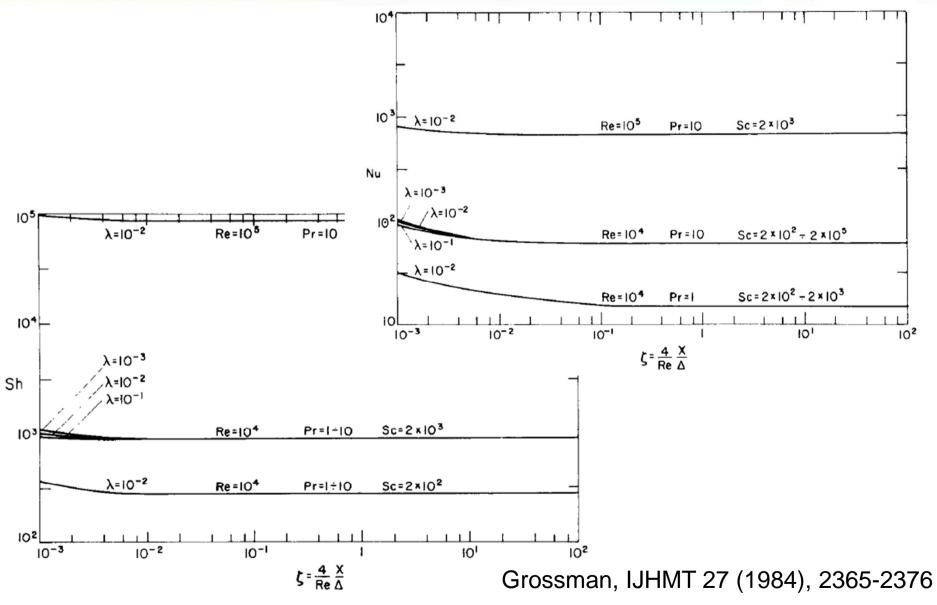




Carolina Flores Grossman, IJHMT 26 (1983), 357-371

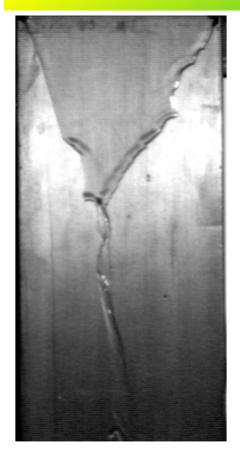
## Lois de transferts de masse et de chaleur en turbulent

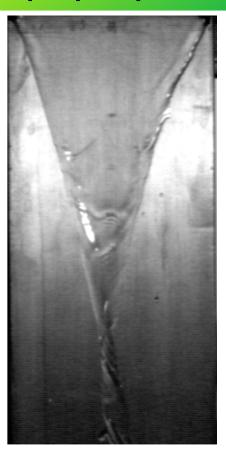


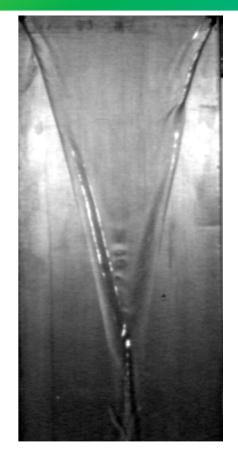


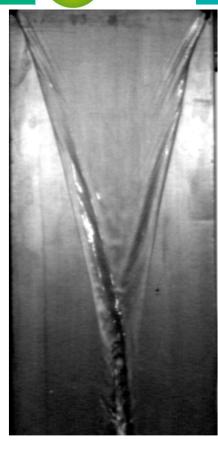
# **Ecoulement sur des plaques planes brutes**











5l/h Re=55

15l/h Re=166

50l/h Re=555

100l/h Re=1111

Largeur de plaque : 10 cm

hauteur:25 cm

# **Ecoulement sur des plaques planes structurées**





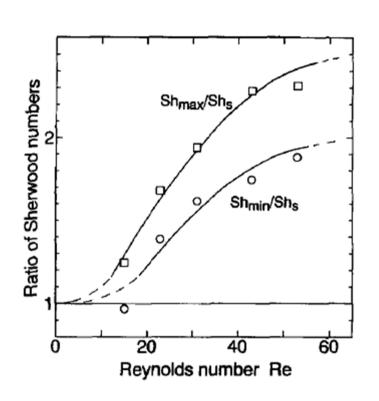
2l/h Re=22

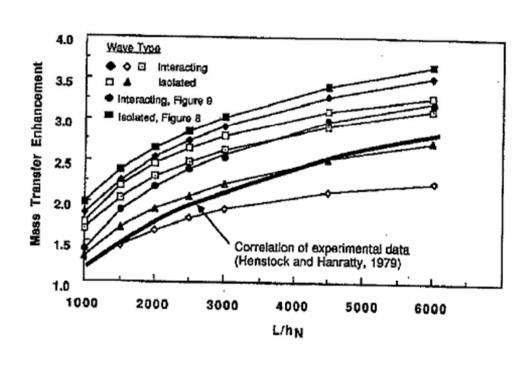


50l/h Re=555

## Transferts en présence d'écoulement à ondelettes







Yoshimura et al., Chemical Eng. Science 51 (1995) 1231-1240

Wasden et Dukkler AIChE J. 36 (1990) 1379-1390

# Nécessité de faire des recherche sur les transferts de masse et chaleur en présence de films ruisselants



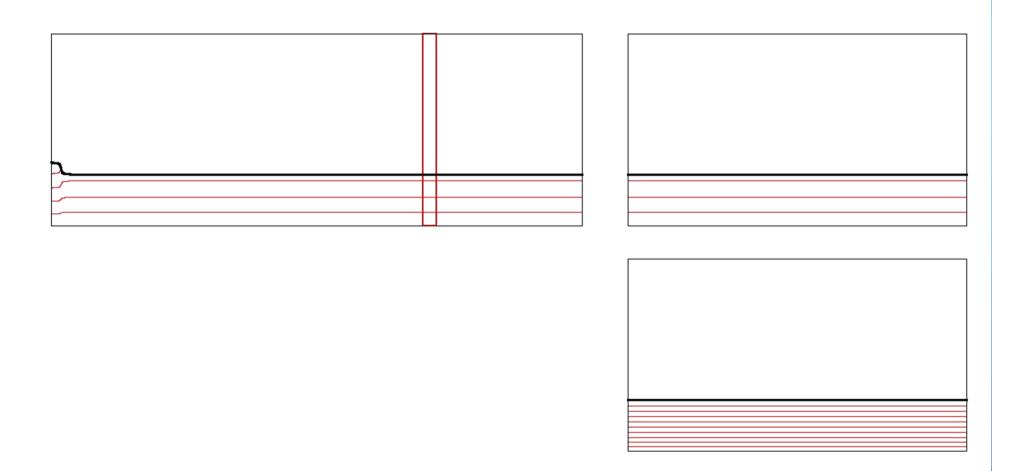
#### Films ruisselants

- Ecoulements instationnaires
- Ecoulements à surface libre
- Ecoulements Gouvernés par les effets inertiels, gravitaires, visqueux et capillaires

#### Modélisation des films ruisselants

- Méthodes CFD non adaptées
- Développement de méthodes alternatives (méthode des résidus pondérés...)
  - Analyse dimensionnelle (troncature des termes d'ordre 2 (CL))
  - Intégration des équations locales (masse + QDM) sur l'épaisseur
  - Obtention de 2 équations gouvernant h et q





## Validations expérimentales



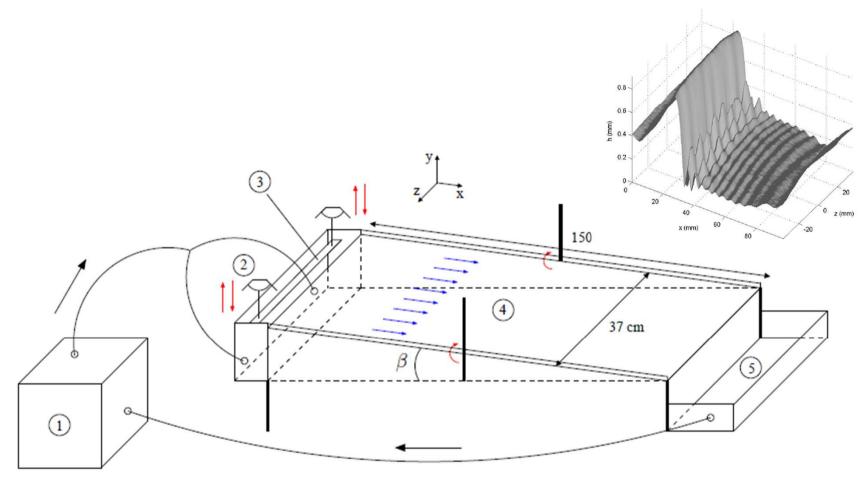
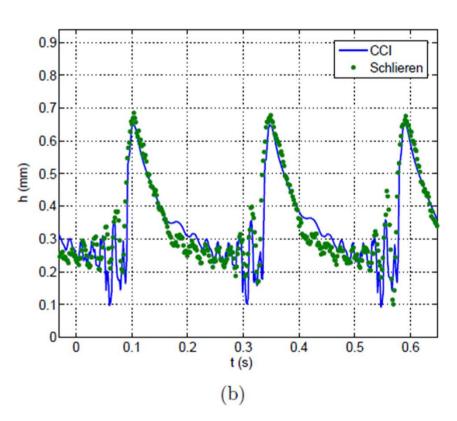


Figure 2. Sketch of the experimental set-up. 1: pump, 2: loudspeakers, 3: aluminium plate, 4: glass plate, 5: collection tank.

## S. MERGUI (Fast)





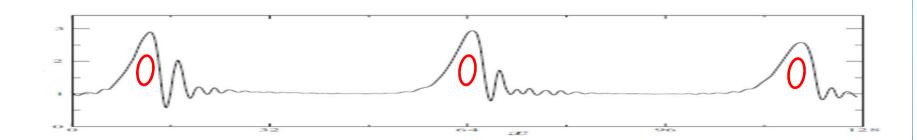
-24- 40 - 56 -72cm(c)

N. KOFMAN, S. MERGUI, AND C. RUYER-QUIL



#### Transferts de masse et de chaleur

- Méthodes CFD non adaptées
- > Développement de méthodes alternatives : idem écoulement
- > Un problème encore ouvert



# Laboratoire Optimisation de la Conception et Ingénierie de l'Environnement

UMR 5271 CNRS - Université de Savoie

