

#### Cinétique de déshydratation du sulfate de magnésium pour le stockage d'énergie thermique

Larysa Okhrimenko, Loïc Favergeon, Michèle Pijolat, Frederic Kuznik, Kevyn Johannes

#### ► To cite this version:

Larysa Okhrimenko, Loïc Favergeon, Michèle Pijolat, Frederic Kuznik, Kevyn Johannes. Cinétique de déshydratation du sulfate de magnésium pour le stockage d'énergie thermique. JECH 48 - 48ème édition des Journées d'Etude de la Cinétique Hétérogène, Laboratoire Roberval (UMR UTC-CNRS 7337), Mar 2017, Compiègnes, France. hal-01526739

#### HAL Id: hal-01526739 https://hal.science/hal-01526739

Submitted on 23 May 2017

**HAL** is a multi-disciplinary open access archive for the deposit and dissemination of scientific research documents, whether they are published or not. The documents may come from teaching and research institutions in France or abroad, or from public or private research centers. L'archive ouverte pluridisciplinaire **HAL**, est destinée au dépôt et à la diffusion de documents scientifiques de niveau recherche, publiés ou non, émanant des établissements d'enseignement et de recherche français ou étrangers, des laboratoires publics ou privés.



# Analyse multi-échelle du stockage de chaleur par composite à sorption

Larysa OKHRIMENKO

Loïc FAVERGEON Michèle PIJOLAT Frédéric KUZNIK Kevyn JOHANNES

INSPIRING INNOVATION

ENERGIES

Contexte

## Décalage entre la fourniture et la consommation d'énergie solaire



Nathalie MAZET – SFT Groupe Thermodynamique

#### Besoin du stockage intersaisonnier



#### Solution: Composite zéolite/MgSO4ª

- chaleur d'hydratation
- densité énergétique
- puissance suffisante pour alimenter un bâtiment à basse consommation

a) S. Hongois, Solar Energy Materials and Solar Cells, 2011.



Okhrimenko Larysa

## **Objectif du projet**



#### Objectifs de la thèse:

- Cinétique de la déshydrations/hydratation de MgSO<sub>4</sub>
- Détermination du mécanisme réactionnel
- Analyse du phénomène couplé: cinétiques (adsorption + réaction chimique) + transfert de masse et de chaleur par composite



#### Plan

#### L'état d'art du système MgSO<sub>4</sub>/H<sub>2</sub>O

- Etude du système MgSO<sub>4</sub>/H<sub>2</sub>O
- Etude expérimentale de la réaction
- Modèle thermodynamique

#### Modèle cinétique

- Etude du modèle cinétique
- Cas: solution non-parfaite
- Modèle de la résistance de la surface

#### Conclusions

#### Perspectives



#### Etude du système MgSO4-H2O

#### Etude thermodynamique – choix de zones expérimentales:

 $MgSO_4 \cdot 6H_2O \rightleftharpoons MgSO_4 \cdot 1H_2O + 5H_2O$ , densité=2,32 GJ.m<sup>-3</sup>





## Etude de la réaction déshydratation du solide Protocole opératoire

Les expériences sont réalisées par thermobalance symétrique MTB 10<sup>-8</sup> Conditions expérimentales d'analyse:





## Etude de la réaction déshydratation du solide Protocole opératoire

Les expériences sont réalisées par thermobalance symétrique MTB 10<sup>-8</sup> Conditions expérimentales d'analyse:







#### L'équation bilan: $(H_2 O_{H_2 O})_q \leftrightarrow q H_2 O_g + (V_{H_2 O})_q$

Loi d'action de masse relative:

 $\mathbf{K} = \frac{x_1}{x_2} \frac{\gamma_1}{\gamma_2} P^q$ 

Isotherme de molécules d'eau localisées:

$$\varepsilon = n + \frac{p \frac{\gamma_1}{\gamma_2} P^q}{K + \frac{\gamma_1}{\gamma_2} P^q}$$

ε est teneur en eau dans la phase solide

L.Okhrimenko, to be submitted to Thermochimica Acta

ta MINES Saint-Étienne

 $MgSO_4 \cdot 6H_2O \rightleftharpoons MgSO_4 \cdot \epsilon H_2O + (6-\epsilon)H_2O$ 

04/05/2017

Okhrimenko Larysa

#### Plan

#### L'état d'art du système MgSO<sub>4</sub>/H<sub>2</sub>O

- Etude du système MgSO<sub>4</sub>/H<sub>2</sub>O
- Etude expérimentale de la réaction
- Modèle thermodynamique

#### Modèle cinétique

- Etude du modèle cinétique
- Cas: solution non-parfaite
- Modèle de la résistance de la surface

#### Conclusions

#### Perspectives



## Etude du modèle cinétique

Zones réactionnelles dans la variation de composition d'un solide avec départ de gaz



Régime mixte: diffusion et volatilisation:

Si la diffusion est radiale, la seconde équation de Fick:  $\frac{\partial C}{\partial t} = D(\frac{\partial^2 C}{\partial r^2} + \frac{2}{r}\frac{\partial C}{\partial r})$ Conditions de surface s'écrit:  $J_{(H_2O)} = -D_{H2O}\frac{\partial C}{\partial r} = k(C_s - C_0)$ Solution d'équation de Fick:  $\frac{C - C_0}{C_1 - C_0} = \frac{2Lr_0}{r} \sum_{n=1}^{\infty} \frac{\sin\frac{\beta_n r}{r_0}}{\sin\beta_n} \frac{\exp(-\frac{D\beta_n^2 t}{r_0^2})}{(\beta_n^2 + L(L-1))}$ 

C est concentration d'eau à l'instant t  $C_0$  est concentration d'eau dans l'atmospère à la surface  $C_s$  est concentration d'eau à la surface de grain  $D_{H2O}$  est coefficient de diffusion dans le grain **k** est coefficient de vitesse de transfert à la surface où  $k = \frac{\nu}{s}$ 

Crank J. The mathematics of diffusion, 2003



**Okhrimenko Larvsa** 

## Cas: solution non-parfaite

Force de diffusion est le gradient de potentiel chimique:

$$J_{(H_2O)_q} = -D \frac{c}{RT} \overrightarrow{\text{grad}} \mu = -D \frac{c}{RT} \frac{\partial(\mu_0 + RT \ln a)}{\partial r}$$

- En considérant l'équilibre thermodynamique de phase gazeuse, l'activité peut être exprimer par pression partielle

$$J_{(H_2O)_q} = -D \frac{C}{RT} \frac{\partial (\mu_0 + RT \ln P_{H_2O})}{\partial r} = -D \frac{\partial \ln P_{H_2O}}{\partial \ln C} \frac{\partial C}{\partial r}$$
$$D^* = D_0 \frac{\partial \ln P_{H_2O}}{\partial \ln C}$$

Rappel: isotherme d'équilibre est non-linéaire

$$\varepsilon = n + \frac{p_{\gamma_2}^{\gamma_1} P^q}{K + \frac{\gamma_1}{\gamma_2} P^q}$$



## Modèle de la résistance de la surface

Régime mixte: diffusion et volatilisation:

$$\frac{C - C_0}{C_1 - C_0} = \frac{2Lr_0}{r} \sum_{n=1}^{\infty} \frac{\sin\frac{\beta_n r}{r_0}}{\sin\beta_n} \frac{\exp(-\frac{D\beta_n^2 t}{r_0^2})}{(\beta_n^2 + L(L-1))}$$
$$\alpha_{\varepsilon} = \frac{m_t}{m_{\infty}} = 1 - \sum_{n=1}^{\infty} \frac{6L^2}{\beta_n^2 (\beta_n^2 + L(L-1))} \exp\left(-\frac{D\beta_n^2 t}{r_0^2}\right)$$



Modèle de la résistance de la surface

k est le coefficient de vitesse de transfert à la surface

$$k = \frac{D}{\delta}$$

 $\delta$  est l'épaisseur de la couche de la surface



## Modèle de la résistance de la surface

Vérification simple de deux modèles (selon Kärger):

$$\alpha_{\varepsilon} = \frac{m_t}{m_{\infty}} = 1 - \sum_{n=1}^{\infty} \frac{6L^2}{\beta_n^2 (\beta_n^2 + L(L-1))} exp\left(-\frac{D\beta_n^2 t}{r_0^2}\right)$$

 $\alpha_{\varepsilon} = \frac{m_t}{m_{\infty}} = 1 - exp\left(-\frac{3kt}{r_0}\right) \quad \implies \quad \ln\left(1 - \frac{m_t}{m_{\infty}}\right) = -\frac{3kt}{r_0} \quad \text{est linéaire et passe par l'origine}$ 





**Okhrimenko Larysa** 

04/05/2017

#### Modèle de la résistance de la surface

Courbes de degré d'avancement  $\alpha_{\epsilon}$  et de la **vitesse** de la déshydratation de MgSO<sub>4</sub> · 6H<sub>2</sub>O à 60°C



Okhrimenko Larysa







La loi d'Arrhenius:  $ln(k)=ln(k_0)-E_a/RT$ 

E<sub>A</sub>=91,7 kJ.mol<sup>-1</sup> k<sub>0</sub>=8,9.10<sup>6</sup> m.s<sup>-1</sup>

$$D^* = D_0 \frac{\partial \ln P_{H_2 O}}{\partial \ln C}$$



15



Coefficient de la vitesse du transfert à surface =  $f(T, P_{H2O})$ 







#### Cinétique de déshydratation:

- étape limitante est le transfert à la surface
- coefficient du transfert dépend de P<sub>H2O</sub> et T
- énergie d'activation est de 91,7 kJ.mol-1

## **Perspectives**

- ✓ Etude de sorption de vapeur d'eau par composites
- ✓ Modélisation des phénomènes couplées :
- **Cinétique (adsorption + réaction chimique)**
- Transferts de masse et de chaleur





# Merci de votre attention

INSPIRING INNOVATION

ENERGIES

# Caractérisation de déshydratation de MgSO<sub>4</sub>·7H<sub>2</sub>O par DRX

#### $MgSO_4 \cdot 7H_2O \rightleftharpoons MgSO_4 \cdot 1H_2O + 6H_2O$

DRX in situ de déshydratation/hydratation de MgSO<sub>4</sub> ·7H<sub>2</sub>O sous flux d'air



Condition: vitesse de chauffage 1°C/s, temps de balayage 10 min

