

# AVALIAÇÃO DE DIFERENTES TÉCNICAS DE IMPREGNAÇÃO DE METAIS EM SUPORTE SILICOALUMINOFOSFÁTICO.

Adalício Uzêda ANTUNES JÚNIOR<sup>1</sup>, Maria Isabel do Bú ARAÚJO<sup>1</sup>, Maria Wilma Nunes Cordeiro CARVALHO<sup>1</sup>, Kleberson Ricardo de Oliveira PEREIRA<sup>1</sup>

#### **RESUMO**

Os processos de hidrocraqueamento catalítico fornecem combustíveis básicos e leves atendendo as exigências da sociedade atual, dentre os catalisadores utilizados neste processo, os silicoaluminofosfatos (SAPO) têm considerável potencial de uso. Estes catalisadores são bifuncionais, pois incorporam duas funções: hidrogenação-desidrogenação representada por uma combinação de dois metais de transição e uma função ácida, representada pelo suporte. Esse trabalho visa avaliar dois métodos de impregnação de metais em suporte silicoaluminofosfático. Realizou-se a síntese do suporte e impregnação dos metais, Mo e Ni, pelos métodos via úmida e excesso de solução. As amostras foram caracterizadas por Difração de Raios-X (DRX) e Espectroscopia de Raios-X por Energia Dispersiva (EDX). Através dos resultados verificou-se a obtenção do suporte e que as metodologias de impregnação afetaram a cristalinidade do material, porém foram eficientes, visto que as porcentagens teóricas estudadas estão de acordo com as experimentais.

PALAVRAS CHAVE: metodologia, hidrocraqueamento catalítico, SAPO-5.

# 1 INTRODUÇÃO

O Hidrocraqueamento Catalítico (HCC) é um processo importante na indústria de refino de petróleo, pois tem como objetivo converter frações hidrocarbônicas pesadas em frações de menor peso molecular e maior valor agregado. Esse processo, juntamente com o processo de hidrotratamento (que tem como objetivo melhorar a qualidade dos produtos por meio da remoção de compostos indesejáveis), é denominado de Hidrorrefino (HDR) que é definido como um conjunto de processos nos quais as frações de petróleo são tratadas com hidrogênio, na presença de um catalisador adequado (SILVA et al., 1998).

Com o crescente rigor das novas legislações ambientais por combustíveis de melhor desempenho e a necessidade de utilização de crus cada vez mais pesados,

<sup>&</sup>lt;sup>1</sup> Unidade Acadêmica de Engenharia Química, Universidade Federal de Campina Grande-UFCG, Campus I, Campina Grande-PB. E-mail: klebersonric@usp.br. Telefone: (83)2101 1518.



com alto teor de nitrogenados, gera uma grande demanda para o desenvolvimento de novos catalisadores de hidrocraqueamento, superiores aos empregados até o momento (CABRAL, 2008).

Os catalisadores, utilizados em processo de HCC, são bifuncionais, ou seja, apresentam dois tipos de sítios ativos. A maioria destes catalisadores possui três componentes facilmente distinguíveis: componente ativo, promotor e suporte. A função de craquear é devido ao suporte, em que o craqueamento acontece nos sítios ácidos e a principal função deste é manter uma alta área superficial para o componente ativo e gerar acidez. A função hidrogenante surge a partir do componente ativo e promotor sulfetados. São também responsáveis pelas reações principais, saturam aromáticos, olefinas formadas no craqueamento e protegem o catalisador de envenenamento de coque (ALSOBAAI et al., 2007).

Para reações que requerem catalisadores ácidos, como no caso do HCC, é vantajosa a síntese dos silicoaluminofosfáticos (SAPO's) com altos teores de sílica para aumentar o número dos sítios ácidos e vários compostos podem ser utilizados neste tipo de suporte para funcionar como centros ativos, a mais empregada é, usualmente, composta por sulfetos de metais de transição (Mo ou W) promovidos quimicamente com Co ou Ni, podendo ainda ser utilizados catalisadores a base de metais nobres. Os SAPO's têm considerável potencial de uso como catalisadores ácidos industriais, pois têm sido eficazes na isomerização de n-alcanos, na produção do p-xileno, na oligomerização e na isomerização de olefinas, na conversão do metanol em olefinas leves e na alquilação dos compostos aromáticos (SEELAN e SINHA, 2004).

O SAPO-5 (padrão de difração apresentado na Figura 1), é um material cristalino e microporoso de poro grande, com excelente estabilidade térmica e hidrotérmica e a sua acidez alcança valores intermediários entre os da zeólita e dos aluminofosfatos (AIPO's) (URBINA, 1997), foi obtido pela primeira vez por Wilson et al. (1982). Estes materiais são sintetizados sem cátions alcalinos presentes,



usando-se aminas orgânicas e compostos de amônio quaternário como agentes direcionadores. Resultam em materiais com diferenças bastante acentuadas, levando-os a propriedades próprias (BRAGA e MORGON, 2007).

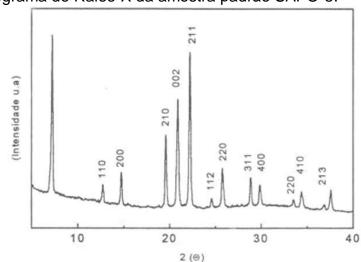


Figura 1 - Difratograma de Raios-X da amostra padrão SAPO-5.

Fonte: Urbina (1997).

Diante do exposto este trabalho tem como objetivo geral desenvolver catalisadores do tipo SAPO-5 impregnados com Níquel e Molibdênio e propor metodologia de impregnação que seja eficiente na introdução destes metais na estrutura do catalisador.

#### **2 METODOLOGIA**

Os experimentos foram realizados no Laboratório de Catálise, Adsorção e Biocombustíveis (LabCAB) da Unidade Acadêmica de Engenharia Química na Universidade Federal de Campina Grande.

A metodologia de preparação consta de duas etapas: síntese do suporte e impregnação de metais.



1ª etapa: Síntese do suporte SAPO-5

A síntese do suporte foi baseada na metodologia proposta por Urbina (1997), utilizando-se o meio bifásico. A composição química molar foi de 0,7 SiO<sub>2</sub>:  $P_2O_5$ :  $Al_2O_3$ : 0,072CTMABr: 4,40 Hexanol: 40  $H_2O$ .

Inicialmente, adicionou-se pseudobohemita a água deionizada, sob agitação, em seguida adicionou-se ácido fosfórico e a mistura permaneceu em agitação por um período de duas horas. Ao término desse período, adicionou-se trietilamina (direcionador responsável pela geometria do SAPO-5), novamente a mistura permaneceu sob agitação por mais duas horas. Preparou-se uma solução contendo tetraetilortosilicato (TEOS), N-hexanol e brometo de hexadeciltrimetilamônio, e esta foi acrescentada a mistura que estava sob agitação, permaneceu por mais duas horas. Ao término obteve-se um gel, que foi colocado em autoclaves e acondicionado em estufa a uma temperatura de 170°C por um período de 18 horas.

Após esse período o material foi filtrado e seco em estufa a 70 °C por 15 horas (esta amostra foi identificada como: suporte NC) e calcinado em mufla. A calcinação foi realizada em duas fases, na qual a primeira consiste na calcinação com gás nitrogênio à 450°C por um período de 1 hora, e a segunda na calcinação com ar sintético à 550°C por um período de 8 horas (a amostra calcinada foi identificada como: suporte C).

### 2ª etapa: Impregnação de metais

Os catalisadores NiMo suportados em SAPO-5 foram preparados utilizando soluções aquosas precursoras de Ni(NO<sub>3</sub>)<sub>2</sub>.6H<sub>2</sub>O e (NH<sub>4</sub>)<sub>6</sub>.Mo<sub>7</sub>O<sub>24</sub>.4H<sub>2</sub>O, respectivamente. As porcentagens utilizadas foram: 8% de MoO<sub>3</sub> e 1% de NiO.



Na impregnação destes metais foram utilizadas duas metodologias: Via Úmida e Excesso de Solução. Em ambos os métodos, inicialmente foi incorporado o MoO<sub>3</sub> e posteriormente o NiO.

- <u>Via úmida</u>: para o emprego dessa metodologia, baseada em estudos realizados por Félix (2009), preparou-se uma solução com água deionizada e a fonte do metal desejado, e com uma bureta a mesma foi gotejada lentamente sobre o suporte, de modo que o metal permanecesse disperso. A amostra obtida a partir desta metodologia foi nomeada IVU.
- Excesso de solução: essa metodologia foi adaptada de Félix (2009) e consiste na imersão do suporte em uma solução que contém a fonte precursora do metal. Posteriormente, a mistura foi agitada por 2 horas em agitador magnético e após este período colocada em estufa a 80 °C. A amostra obtida a partir desta metodologia foi nomeada IES.

Posterior ao processo de impregnação, de cada um dos metais, o material foi seco em estufa, e em seguida calcinado por seis horas.

#### Caracterização

Todas as amostras foram caracterizadas através das técnicas: Difração de Raios-X e Espectrometria de Raios-X por Dispersão de Energia.

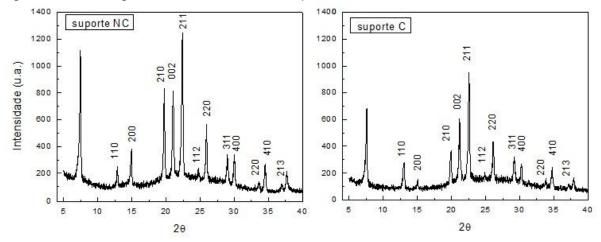
Na difração de raios-X a faixa de varredura utilizada foi 2θ de 5 a 40 graus em equipamento XDR-600 Shimadzu, com fonte de radiação CuKα, tensão de 40 KV e corrente de 30 mA. A análise da espectrometria de raios-X por dispersão de energia dos materiais foi obtida em equipamento EDX-700 Shimadzu.



## **3 RESULTADOS E DISCUSSÃO**

Os difratogramas obtidos foram analisados levando-se em consideração o difratograma padrão do SAPO-5 (Figura 1). Os difratogramas das amostras de SAPO-5 antes e depois da calcinação estão apresentados na Figura 2.

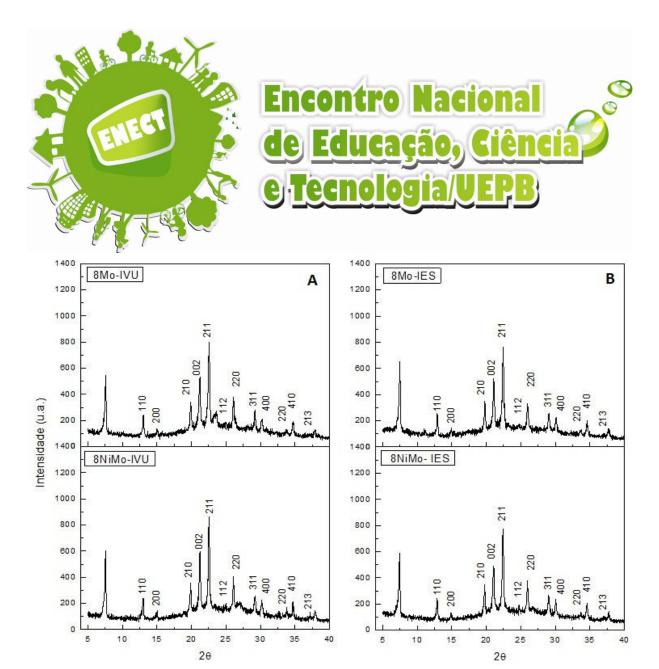
Figura 2 - Difratogramas de Raios-X do suporte SAPO-5 não calcinado e calcinado.



Através dos difratogramas apresentados na Figura 2, é possível verificar que tanto o suporte não calcinado quanto o calcinado apresentam os picos característicos da estrutura do material silicoaluminofosfático, estando de acordo com o padrão apresentado na Figura 1.

Na Figura 3 são apresentados os difratogramas das amostras de SAPO-5 impregnadas com Mo e Ni pelas técnicas via úmida e excesso de solução.

Figura 3 - Difratogramas de Raios-X do suporte SAPO-5 impregnado por via úmida (A) e excesso de solução (B).



Para avaliação quantitativa da cristalinidade dos catalisadores, foi calculado o percentual de cristalinidade das amostras através da Equação 1, proposta por Miotto e Machado (2006).

$$\% Cris = \left[\frac{\sum Ia}{\sum Ip}\right] \cdot 100 \tag{1}$$

% Cris – Percentual de cristalinidade.

la – intensidade dos picos da amostra.

Ip – intensidade dos picos da amostra tida como padrão.



O material de partida, ou seja, a amostra de SAPO-5 não calcinada foi considerada como 100% cristalina. O somatório da cristalinidade foi definido como a soma dos principais picos da estrutura cristalina, identificados com os índices: 110, 200, 210, 002, 211, 112, 220, 311, 400, 410 e 213 (Figura 3A e 3B).

Na Tabela 1 são apresentadas as cristalinidades relativas das amostras estudadas.

Tabela 1 - Cristalinidade relativa das amostras.

Amostras	∑Cristalinidade Cristalinidade relativa (		
Suporte NC	5519,09	100,00	
Suporte C	4150,55	75,20	
8Mo-IVU	3534,18	64,03	
8NiMo-IVU	3856,64	69,88	
8Mo-IES	3496,31	63,35	
8NiMo-IES	3546,98	64,27	

A partir da Tabela 1, observou-se que os picos característicos da estrutura AFI da amostra calcinada e impregnada sofreram redução em sua intensidade, comportamento observado em todas as amostras, estando de acordo com os difratogramas (Figura 3). Após a impregnação dos metais, verifica-se que a redução da intensidade foi superior em relação a amostra calcinada.

Na Tabela 2 são apresentados os resultados de composição química das amostras em estudo.

Tabela 2 - Composição química das amostras.

	Composição química (%)							
Amostra	SiO <sub>2</sub>	$Al_2O_3$	$P_2O_5$	$MoO_3$	NiO	Outros		
Suporte NC	28,92	35,79	35,25	-	-	0,04		
Suporte C	29,50	37,64	32,86	-	-	0,01		
NiMo8-IVU	26,33	33,05	31,41	7,59	1,05	0,11		
NiMo8-IES	21,72	35,38	34,67	7,17	1,08	0,01		



Através da análise dos resultados apresentados, observa-se que o suporte SAPO-5 foi obtido, visto que possui em sua composição SiO<sub>2</sub>, Al<sub>2</sub>O<sub>3</sub> e P<sub>2</sub>O<sub>5</sub>, compostos característicos na formação de material silicoaluminofosfático. Para os suportes impregnados observa-se que as metodologias propostas apresentaram êxito, pois os metais foram identificados.

Observa-se ainda que a impregnação por via úmida apresentou maior eficiência, pois as porcentagens experimentais dos metais presentes nas amostras se aproximaram da porcentagem teórica.

# 4 CONCLUSÃO

O suporte do tipo SAPO-5, foi obtido pela metodologia utilizada e a cristalinidade do material foi influenciada pela etapa de calcinação e impregnação dos metais, porém a estrutura foi mantida.

O suporte foi impregnado com êxito através das metodologias propostas, porém o método de impregnação via úmida se mostrou mais eficiente para obtenção de catalisadores do tipo SAPO-5.

#### **AGRADECIMENTOS**

Ao PIBIC/CNPq/UFCG pelo apoio a iniciação científica; Ao Laboratório de Caracterizações da UAEMa/UFCG, pela caracterização das amostras.

# REFERÊNCIAS

ALSOBAAI, A.M.; ZAKARIA, R.; HAMMED, B.H. Gas oil hydrocracking on NiW/USY catalyst: Effect of tungsten and nickel loading. **Chemical Engineering Journal**, v.132, p.77-83, 2007.



BRAGA, A. A. C.; MORGON, N. H. Descrições estruturais cristalinas de zeólitos. **Química Nova**, São Paulo, v. 30, n. 1, p. 178-188, 2007.

- CABRAL, R. P. B., **Síntese e avaliação de NiMo/Beta e NiMo/SAPO-5 no hidrocraqueamento do cumeno com piridina**. 2008. 247f. Tese (Doutorado) Universidade Federal de Campina Grande (UFCG), Campina Grande.
- FÉLIX, C. R. O. Avaliação de catalisador mesoporoso na reação de Hidrocraqueamento do Cumeno. Dissertação (Mestrado em Engenharia Química) Universidade Federal de Campina Grande UFCG, Campina Grande. 2009.
- MIOTTO, D. M. M.; MACHADO, N. R. C. F. Utilização de xisto retortado como matéria prima em síntese de zeólitas. **Acta Science Technology**, v. 28, n.1, p. 39-45, 2006.
- SEELAN, S.; SINHA, A. K. Crystallization and characterization of high silica silicoaluminophosphate SAPO-5. **Journal of Molecular Catalysis** A: Chemical, v. 215, n. 1-2, p. 149-152, 2004.
- SILVA, C. L. T. da; ZOTIN, J. L.; CAMORIN, V. L.; FARO, A. C. e ROCCO, M. L. M. Preparo de óxido de nióbio suportado em alumina por deposição química em fase vapor: caracterização por espectroscopia vibracional e termogravimetria. **Química Nova**, São Paulo, v. 21, n. 2, p. 157-163, 1998.
- URBINA, M. M. Síntese do silico-alumino-fosfato SAPO-5 em meio aquoso e bifásico, sua caracterização e avaliação catalítica. 1997. 225f. Tese (Doutorado) Universidade Federal de São Carlos (UFSCar), São Carlos.
- WILSON, S. T.; LOK, B. M.; FLANIGEN, E. M. **Crystalline metallophosphate compositions**. United States Patent 4310440, 1982. acesso em: 03 ago. 2012. Disponível em: <a href="http://www.freepatentsonline.com/4310440.html">http://www.freepatentsonline.com/4310440.html</a>>.