Estudo da ativação do propano em catalisadores Ga/HZSM5.

Fábio J. de Vasconcellos Júnior^{1*} (IC), Victor de O. Rodrigues¹ (PQ), Arnaldo da C. Faro Júnior¹ (PQ).

fabiojorgev@gmail.com

Palavras Chave: aromatização, gálio, mecanismo, troca isotópica, zeólita, ZSM-5.

Introdução

A aromatização de alcanos leves em catalisadores de Ga/HZSM5 foi muito estudada, devido à sua importância econômica e estratégica em termos de exploração de gás natural e valorização das correntes hidrocarbônicas leves obtidas no refino do petróleo. A maioria dos estudos na literatura data da década de 90¹, mas, recentemente, houve uma renovação do interesse nestes catalisadores²-⁴.

Na literatura, há uma carência de estudos experimentais com foco na ativação das ligações C-H, e este trabalho faz parte de um projeto maior que visa compensar esta lacuna. Em um trabalho anterior⁴ estudou-se a reação de troca H-D nestes catalisadores, onde três processos de troca explicaram as distribuições iniciais de produtos: um passo-a-passo relacionado a cooperação entre sítios ácidos de Brønsted da zeólita e sítios de gálio (processo a); e dois de troca múltipla envolvendo um intermediário α,β -diadsorvido, um com probabilidade de propagação associado aos sítios de Ga+ isolados (processo b) e outro com alta probabilidade de propagação associado aglomerados de óxido de gálio neutros (processo c). Neste trabalho, estudar-se-ão os efeitos da acidez da zeólita e da razão Ga/Al do catalisador sobre as contribuições dos processos de troca H-D.

Resultados e Discussão

Catalisadores preparados por impregnação ao ponto úmido com diferentes teores de gálio em zeólitas HZSM5 com SAR diferentes e tratamentos de ativação (catalisadores T2GaZ24 e T3GaZ35²) foram empregados em reações de troca H-D a 430°C com C₃H₈ e D₂ (Razão D/H=11) em reator em batelada com recirculação externa da fase gasosa, sendo a distribuição de produtos determinada por software utilizando dados de CG-EM.

Nos testes catalíticos não foram observados produtos das reações de aromatização e hidrogenólise devido a sua inibição pelo "H2" da fase gasosa. Somente foi observada a troca H-D, onde a distribuição inicial de produtos evidenciou troca passo-a-passo e múltipla concomitantes⁴.

As distribuições iniciais de produtos foram estudadas através de simulações Monte Carlo considerando um mecanismo onde após a formação de um intermediário monoadsorvido dois processos podem ocorrer: dessorção com absorção de um átomo de D (término — probabilidade "1-p") ou 37ª Reunião Anual da Sociedade Brasileira de Química

formação de um intermediário do tipo α,β diadsorvido trocando um átomo de H por D e
regenerando a espécie monoadsorvida (propagação
– probabilidade \boldsymbol{p}). A figura 1 mostra bom acordo
entre simulação e experimento utilizando os
mesmos três processos de troca $(\mathbf{a}, \mathbf{b} \in \mathbf{c})^4$.

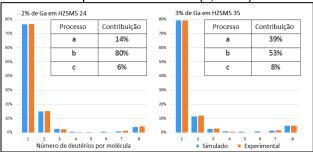


Figura 1. Comparação entre as distribuições iniciais de produtos deuterados simulada e experimental.

Observa-se que o catalisador mais ácido e com menor razão Ga/Al tem menor contribuição do processo ${\bf a}$, o que deve estar ligado a sua menor força ácida que pode prejudicar a troca H-D entre o grupo OH da zeólita e o D_2 da fase gasosa, fundamental para sua ocorrência⁴.

O processo **b** foi favorecido no catalisador com menor razão Ga/Al, onde espécies isoladas de gálio, responsáveis por este processo, predominam².

Por fim, o processo ${\bf c}$ é favorecido no catalisador com maior razão Ga/Al, onde existe maior proporção de espécies aglomeradas de óxido de gálio².

Conclusões

Simulação das distribuições iniciais de produtos permitiu a obtenção de importantes informações sobre a influência da acidez e da razão Ga/Al do catalisador nas rotas de ativação de alcanos.

Agradecimentos

Os autores agradecem ao PRONEX "Funcionalização de hidrocarbonetos" e ao PRH-01 IQ/UFRJ pelo financiamento.

¹ Instituto de Química, Universidade Federal do Rio de Janeiro, Rio de Janeiro, Brasil.

R. Frycke, H. Kosslick, G. Lischke, M. Richter, Chem. Rev. 2000, 100, 2303.

² V. O. Rodrigues, J.-G. Eon, A. C. Faro Jr, J. Phys. Chem. C **2010**, 114, 4557.

³ N. Al-Yassir, M.N. Akhtar, K. Ogunronbi, S. Al-Khattaf, J. Mol. Catal. A-Chem **2012**, 360, 1.

⁴ Rodrigues, V.O.; Faro Jr, A.C. Estudos mecanísticos através de reações de troca H-D: Aromatização do propano em catalisadores de Ga/HZSM5. In: XVII CBCat, 2013, Gramado, Rio Grande do Sul. Anais do XVII Congresso Brasileiro de Catálise, **2013**.