

Universidade de São Paulo Faculdade de Filosofia, Ciências e Letras de Ribeirão Preto Departamento de Química Programa de Pós-Graduação em Química

REDUÇÃO DE FULIGEM POR CERIA OBTIDA NA DECOMPOSIÇÃO TÉRMICA DE POLÍMEROS INORGÂNICOS

Viviane de Carvalho Gomes

Dissertação apresentada à Faculdade de Filosofia Ciências e Letras de Ribeirão Preto da Universidade de São Paulo, como parte das exigências para obtenção do título de mestre em ciências, Área: Química.

Ribeirão Preto – SP 2022



Universidade de São Paulo Faculdade de Filosofia, Ciências e Letras de Ribeirão Preto Departamento de Química Programa de Pós-Graduação em Química

REDUÇÃO DE FULIGEM POR CERIA OBTIDA NA DECOMPOSIÇÃO TÉRMICA DE POLÍMEROS INORGÂNICOS

Viviane de Carvalho Gomes

Orientador: Osvaldo Antonio Serra

Ribeirão Preto – SP 2022

Ficha Catalográfica

Gomes, Viviane de Carvalho

Redução de fuligem por ceria obtida na decomposição térmica de polímeros inorgânicos. Ribeirão Preto, 2022.

105 p. : il. ; 30 cm.

Dissertação de Mestrado, apresentada à Faculdade de Filosofia Ciências e Letras de Ribeirão Preto/USP. Área de concentração: Química.

Orientador: Serra, Osvaldo Antonio.

1. Terras Raras. 2. Cério. 3. MOFs 4. catálise. 5. céria.

Folha de Aprovação

Viviane de Carvalho Gomes

"Redução de fuligem por ceria obtida na decomposição térmica de polímeros inorgânicos"

Aprovado em: 11 de janeiro de 2023.

Prof. Dr. Osvaldo Antonio Serra Instituição: Universidade de São Paulo/FFCLRP Assinatura:

Prof. Dr. Juliana Fonseca de Lima Instituição: Universidade do Estado do Rio de Janeiro/UERJ Assinatura:

Prof. Dr. Fátima Maria Zanon Zotin Instituição: Universidade do Estado do Rio de Janeiro/UERJ Assinatura:

Ouvír estrelas

mergulhar os ossos na tínta fresca do Uníverso apanhar com a boca o voo dos peíxes e pássaros arrancar da terra as palavras e guardá-las em algum lugar obscuro da casa pegar das estrelas seu gríto de pavor e luz.

Roseana Murray

"There's a new revolution, a loud evolution that I saw born of confusion and quiet collusion of which mostly I've known a modern-day woman with a weak constitution, because I've got monsters still under my bed that I could never fight off (...)"

Elízabeth W. Grant

Dedicatória

Dedico todas as etapas deste trabalho primeiramente à Deus

À dona Inês ofereço as horas aquí empregadas. Foram momentos em que abdíqueí da sua presença, Uma troca necessária para completar esta jornada Porque já sabemos que sem sacrífício não há recompensa.

Ao meu irmão ofereço os momentos de leitura e escrita. Precisei observar e transcrever silenciosamente. Neste processo entendi um de seus exemplos que aprendi na vída: O silêncio também é um caminho eficiente.

> Ao meu paí ofereço as horas no laboratório. Sempre admírei sua força e empenho E desejo seguir este exemplo notório. E finalmente nestas dedicatórias me contenho!

Agradecímentos

Agradecimentos

Em primeiro lugar agradeço a Deus pela vida e saúde para completar mais uma etapa.

Ao Professor Osvaldo Antonio Serra pela oportunidade em seu laboratório, pelas valiosas orientações e por toda paciência comigo durante este percurso.

À toda minha família, em especial: À minha mãe Inês por todo amor, sábios conselhos e por ouvir todos os meus desabafos. Ao meu irmão Vinícius pelo apoio incondicional e por sempre enxergar o melhor em mim. Ao meu pai José por me mostrar que todo trabalho bem-feito tem seu reconhecimento. À minha irmã Sabrina por seu olhar otimista, carinho e companheirismo.

Aos técnicos do Departamento de Química: Ao Cláudio pelas análises termogravimétricas e por todo suporte ao longo deste período; ao Rodrigo pelas microscopias realizadas e por toda sua cordialidade; ao Lourivaldo pela realização de várias difratometrias.

À professora Yassuko pela disponibilização de seu laboratório durante esta pesquisa. Ao professor Marcelo pelo auxílio nas espectroscopias Raman.

À Professora Juliana Fonseca de Lima da UFRJ pelos refinamentos de Rietveld realizados e por toda sua prontidão em ajudar. Ao Professor Richard I. Walton da Universidade de Warwick (Inglaterra) pelos termodifratogramas e pelas análises de adsorção de nitrogênio

À pós-doutoranda Ayla R. Serra (USP, UFPE e UFSCar) pelo auxílio e direcionamento em todas as etapas deste processo. Meu muito obrigada pela sua inestimável cooperação na formação deste trabalho.

Aos meus colegas do Laboratório de Terras Raras durante este período: Dayo, Thiago, Gabriel, Mayrla, Marrary e Andrea. A ótima convivência com vocês foi capaz de tornar este processo mais sereno e agradável. Agradeço-lhes por toda ajuda.

Aos meus amigos do departamento: Israel e Jeferson, muito obrigada pelos anos de amizade e por me mostrarem que apesar dos desafios diários da vida acadêmica, sempre há espaço para um café e uma boa conversa.

Agradecímentos

Às minhas amigas Amanda, Thauany, Nayara, Carolina e Mariane. Muito obrigada por me apoiarem nesta etapa e compreenderem que as vezes a distância ou a ausência são apenas um obstáculo momentâneo que não são capazes de resumir o vínculo de anos.

Ao Departamento de Química da Faculdade de Filosofia, Ciências e Letras de Ribeirão Preto pela oportunidade e infraestrutura fornecida.

Sumário

SUMÁRIO

1. INTRO	INTRODUÇÃO1				
2. OBJET	IVOS	10			
2.1. Obje	tivos gerais	10			
2.2. Obj	etivos específicos	10			
3. PARTE	E EXPERIMENTAL	12			
3.1. Rea	agentes e equipamentos	12			
3.1.1.	Reagentes	12			
3.1.2.	Equipamentos	12			
3.2. Sín ⁻	teses	13			
3.2.1.	Síntese da Ce-BTC-1-pd (precipitação direta):	13			
3.2.2.	Síntese da Ce-BTC-2-pd (precipitação direta):	13			
3.2.3.	Síntese da Ce-BTC-3-pd (precipitação direta):	13			
3.2.4.	Síntese de Ce-BTC-1-s (solvotermal):	14			
3.2.5.	Síntese de Ce-BTC-2-s (solvotermal):	14			
3.2.6.	Síntese de HoxCey-BTC-pd, TbxCey-BTC-pd e PrxCey-BTC-pd (precipitação)			
direta):					
3.2.7.	Sintese de HoxCey-BIC-s, IbxCey-BIC-s e PrxCey-BIC-s (solvotermal):	15			
3.2.8.	Impregnação de Ce-BTC em substrato de cordierita	15			
3.2.9.	Decomposição térmica dos MOFs	16			
3.2.10.	Decomposição térmica em atmosfera oxidante	16			
3.2.11.	Decomposição termica em atmosfera inerte				
3.2.12.	Analise catalitica	17			
3.2.13.	l'estes de reutilização do catalisador	18			
3.3. Tec	nicas de caracterização	19			
3.3.1.	Espectrometria vibracional na região do infravermeino -FIIR	19			
3.3.2.	Analise termogravimetrica – IGA e Analise termica diferenciai - DTA	19			
3.3.3.	Dirração de Raio X pelo metodo de po - DRX	20			
3.3.4. ээг	Espectroscopia de Fotoeletrons Excitados por Raio X (XPS)	21			
5.5.J.	Espectroscopia eletronica de variedura – MEV				
5.5.0. 2 2 7	Espectroscopia do reflectância difusa - DPS	22			
3.3.7.	Espectroscopia de renectancia difusa – DRS	22			
5.5.ð. 2 2 0	Ausorição e dessorição de N_2	22			
3.3.9. 2 2 10	Especti USLUpid Raillall	23			
5.5.1U.					
Keaução	o ae juiigem por ceria obtiaa na aecomposição termu polímeros inorgânicos	ca ae			

Sumário

4. RE	SULTADOS E DISCUSSÃO	24
4.1.	Espectroscopia na região do infravermelho	24
4.2.	Espectroscopia Raman	26
4.3.	Análise térmica (TGA/DSC)	28
4.4.	Difração de Raio X pelo método de pó - DRX	
4.5.	Microscopia eletrônica de varredura – MEV	
4.6.	Espectrometria de dispersão de energia – EDS	
4.7.	Isotermas de adsorção e dessorção de N ₂	
4.8.	Espectroscopia de fotoelétrons excitados por Raio X - XPS	43
4.9.	Análise de capacidade catalítica	45
4.10.	Temperatura Programada de Redução -TPR	58
5. CON	5. CONCLUSÃO	
6. AP	ÊNDICE	74

Sumário

Lísta de Abreviaturas e Siglas

LISTA DE ABREVIATURAS E SIGLAS

- **BET- Brunauer-Emmett-Teller**
- BJH- Barret-Joyner-Halenda
- BTC- Ácido 1,3,5-benzenotricarboxílico desprotonado
- Ce-BTC- MOF-76 a base de cério
- Ce-MOF- MOF a base de cério
- CeO2- Céria/ Óxido de cério IV
- Cetesb- Companhia Ambiental do Estado de São Paulo
- CONAMA- Conselho Nacional do Meio Ambiente
- DMF- N,N-dimetilformamida
- DPF- Diesel Particulate Filter
- DRX- Difração de Raios-X
- DSC- Calorimetria exploratória diferencial
- DTA- Análise Térmica Diferencial
- EDS- Espectroscopia por dispersão de energia
- EPIC- Instituto de Políticas de Energia da Universidade de Chigago
- FCC- Cúbica de Face Centrada
- H₃BTC- Ácido 1,3,5-benzenotricarboxílico
- HFC- Hidrofluorocarbonetos
- Ln- Lantanídeos
- MEV- Microscopia Eletrônica de Varredura
- MOF- metal-Organic Frameworks
- MOF-76- Metal-Organica Frameworks-76
- MP- Material Particulado
- PCVC- Poluentes Climáticos de Vida Curta
- pd- Síntese por Precipitação Direta
- PM_{2,5} Particulate Matter 2,5µm

Lista de Abreviaturas e Siglas

- s- Síntese Solvotermal
- TCD- Detector de Condutividade Térmica
- TGA- Análise Termogravimétrica
- TPR- Temperatura Programada de Redução
- **TR-** Terras Raras

Lísta de Símbolos

LISTA DE SÍMBOLOS

- D_{hkl} Diâmetro do cristal
- k Constante de forma das partículas
- λ Comprimento de onda
- Θ Ângulo de difração da onda
- β Largura à meia altura do pico
- $\nu-Estiramento$
- a Parâmetro de rede
- S_{BET} Área superficial BET

Lísta de Fíguras

LISTA DE FIGURAS

Figura 1.1. Substratos cerâmicos de cordierita produzidos pela Umicore® (Brasil) e amostras cortadas para uso em nossos experimentos.

Figura 1.2. Principais aplicações comerciais das Terras Raras, segundo a classificação por (a) volume utilizado e (b) valor agregado(1).

Figura 4.1. Espectros de transmitância na região do infravermelho das MOFs Ce-BTC-1, Ce-BTC-2 e Ce-BTC-3.

Figura 4.2. Espectro de transmitância na região do infravermelho do ligante H₃BTC.

Figura 4.3. Espectros de transmitância na região do infravermelho dos MOFs HoCe-BTC-5%-s, HoCe-BTC-5%-pd, HoCe-BTC-10%-s e HoCe-BTC-10%-pd.

Figura 4.4. Espectro Raman CeO₂-1-pd-300°C, CeO₂-1-pd-400°C, CeO₂-1-pd-700°C e CeO₂-1-pd-900°C a) Banda F_{2g} em destaque em 463cm⁻¹, b) Bandas em 1350 e 1620cm⁻¹

Figura 4.5. Análise termogravimétrica (TGA) e análise térmica calorimétrica (DSC) da Ce-BTC-1-pd.

Figura 4.6. Análise termogravimétrica (TGA) e análise térmica calorimétrica (DSC) da Ce-BTC-2-pd.

Figura 4.7. Análise termogravimétrica (TGA) e análise térmica calorimétrica (DSC) da Ce-BTC-3-pd.

Figura 4.8. Análises termogravimétrica (TGA) e análises térmica calorimétrica (DSC) dos PrCe-BTC-5%-s, PrCe-BTC-10%-s, PrCe-BTC-5%-pd e PrCe-BTC-10%-pd.

Figura 4.9. DRX das MOFs Ce-MOF-1 (Ce-BTC-1); Ce-MOF-2 (Ce-BTC-2); Ce-MOF-3 (Ce-BTC-3) e La-BTC (MOF-76).

Figura 4.10. DRX dos óxidos termicamente decompostos (300, 400, 500, 700 e 900°C) a partir da Ce-BTC-1-pd em atmosfera oxidante.

Figura 4.11. DRX dos óxidos termicamente decompostos (300, 400, 500, 700 e 900°C) a partir da Ce-BTC-2-pd em atmosfera oxidante.

Figura 4.12. DRX dos óxidos termicamente decompostos (300, 400, 500, 700 e 900°C) a partir da Ce-BTC-3-pd em atmosfera oxidante.

Figura 4.13. Termodifratograma de Raio X para a amostra de Ce-BTC-1-pd se transformando-se em CeO₂.

Figura 4.14. A) DRX dos óxidos HoCeO₂-5%-pd-300°C, HoCeO₂-5%-pd-400°C e HoCeO₂-5%-pd-500°C. B) DRX dos óxidos PrCeO₂10%-s-300°C, PrCeO₂-10%-s-400°C e PrCeO₂-10%-s-500°C. C) DRX dos óxidos TbCeO₂-10%-s-300°C, TbCeO₂-10%-s-400°C e TbCeO₂-10%-s-500°C. D) Análise termogravimétrica (TGA) dos MOFs HoCe-BTC-5%-pd, PrCe-BTC-10%-s e TbCe-BTC-10%-s.

Figura 4.15. Imagens de MEV dos produtos da rota 1 sobre substrato de cordierita (a) Ce-BTC-1-pd, (b) CeO₂-1-300-pd, (c) CeO₂-1-400-pd, (d) CeO₂-1-pd-500-pd, (e) CeO₂-1-700-pd, (f) CeO₂-1-900-pd.

Figura 4.16. EDS mapa elementar obtido de micrografia de MEV de matriz inorgânica de cordierita impregnada com CeO₂-1-400°C-pd, cujas partículas de cério estão em vermelho, oxigênio em azul, sílica em verde e magnésio em amarelo. Estas imagens foram obtidas à vácuo e voltagem de 20kV, com distância de análise de 15mm.

Figura 4.17. Isoterma obtida a partir de análises de fisissorção de nitrogênio nos óxidos obtidos do Ce-BTC-1-pd.

Figura 4.18. Análise de TGA/DSC da CeO₂-1-400°C-pd misturada à fuligem do modelo Printex[®].

Figura 4.19. Temperaturas de decomposição da fuligem do modelo Printex[®] com a presença dos catalisadores obtidos a partir das sínteses Ce-BTC-1-pd, Ce-BTC-2-pd e Ce-BTC-3-pd.

Lísta de Fíguras

Figura 4.20. Temperaturas de decomposição da fuligem do modelo Printex® com a presença dos catalisadores obtidos a partir das sínteses solvotermais Ce-BTC-1-s e Ce-BTC-2-s.

Figura 4.21. Temperaturas de decomposição da fuligem do modelo Printex[®] com a presença dos catalisadores obtidos a partir das sínteses de Ho_xCe_y-BTC através de precipitação direta e solvotermal.

Figura 4.22. Temperaturas de decomposição da fuligem do modelo Printex[®] com a presença dos catalisadores obtidos a partir das sínteses de Pr_xCe_y-BTC através de precipitação direta e solvotermal.

Figura 4.23. Temperaturas de decomposição da fuligem do modelo Printex[®] com a presença dos catalisadores obtidos a partir das sínteses de Tb_xCe_y-BTC através de precipitação direta e solvotermal.

Figura 4.24. Gráfico de comparação entre as temperaturas observadas nos testes de reprodutibilidade das amostras CeO₂-1-500°C-pd, CeO₂-2-500°C-pd e CeO₂-3-500°C-pd.

Figura 4.25. Análise termogravimétrica do catalisador Pr_{0,05}Ce_{0,95}°₂-500°C-s misturado com fuligem do modelo Printex[®] em proporção de massa 9:1, respectivamente.

Figura 4.26. Análise termogravimétrica do catalisador CeO₂ fabricado pela Aldrich, misturado com fuligem do modelo Printex[®] em proporção de massa 9:1, respectivamente.

Figura 4.27. Gráfico de Temperatura Programada de Redução (TPR) para os óxidos de CeO₂-1-pd-300°C, CeO₂-1-pd-400°C, CeO₂-1-pd-500°C, CeO₂-1-pd-700°C e CeO₂-1-pd-900°C.

Lísta de Fíguras

Lísta de Tabelas

LISTA DE TABELAS

Tabela 3.1. Reagentes utilizados.

Tabela 3.2. Relação dos MOFs sintetizados e subprodutos de calcinação.

Tabela 4.1. Parâmetro de rede e tamanho dos cristais dos óxidos obtidos a partir do MOF Ce-BTC-1

Tabela 4.2. Área superficial específica, obtida por análise BET dos óxidos obtidos a partir de decomposição térmica do MOF Ce-BTC-1.

Tabela 4.3. Resultados de XPS das proporções entre Ce³⁺ e Ce⁴⁺ das MOFs e seus respectivos produtos de decomposição térmica.

Tabela 4.4. Temperatura de decomposição da fuligem (Printex[®]) sob presença dos catalisadores obtidos via decomposição dos MOFs a base de cério.

Tabela 4.5. Resultados dos testes de reprodutibilidade das amostras CeO₂-1- 500° C, CeO₂-2- 500° C e CeO₂- $3-500^{\circ}$ C.

Tabela 4.6. Resultados de TPR convertidos em mmol de H₂ adsorvidos por grama de óxido, para os catalisadores CeO₂-1-pd-300°C, CeO₂-1-pd-400°C, CeO₂-1-pd-500°C, CeO₂-1-pd-700°C e CeO₂-1-pd-900°C

Resumo

A poluição por material particulado (MP) tem atraído preocupação por desencadear questões de saúde pública e redução na expectativa de vida mundial. Os grandes centros urbanos e zonas de alto fluxo rodoviário são os locais com as maiores concentrações de MP, já que uma das principais fontes de emissão deste poluente são os veículos. Dentre os automóveis utilizados comercialmente, os de sistema à diesel (Ciclo de Diesel) são os maiores responsáveis pela excessiva emissão de fuligem. Uma alternativa para a amenização da emissão de MP em sistemas à diesel é a utilização de filtros, como o filtro cerâmico de cordierita (2MgO-2Al₂O₃-5SiO₂). Os filtros comerciais retêm a fuligem expelida pelo escapamento, enquanto demais sistemas do veículo realizam a regeneração ativa, através de aumento de temperatura. O processo de regeneração tende a reduzir sua eficiência com o passar do tempo, obstruindo os canais do filtro e implicando na perda do sistema de exaustão ou até mesmo na danificação o motor do veículo. A fuligem se decompõe na ordem de 600°C, entretanto o escapamento de um automóvel se detém na faixa de 300 a 400°C. Uma alternativa para a solução do problema é a utilização de catalisadores para a redução da temperatura de combustão do MP. As Terras Raras (TR) têm atraído atenção por suas diversas aplicações e indispensável uso em tecnologias sustentáveis. Uma das TRs mais abundantes é o cério, cuja capacidade redox entre Ce³⁺ e Ce⁴⁺ torna-se atrativa à catálise. A ceria (CeO₂) convencional tem área superficial da ordem de S_{BET} 60 m².g⁻¹, entretanto uma alternativa para aumentar a área e produzir um catalisador mais eficiente é a produção de óxidos a partir da decomposição térmica de Metal-Organic-Frameworks (MOFs). Neste trabalho foram sintetizados catalisadores de óxidos a base de cério a partir da decomposição térmica do MOF-76. Na síntese do MOF Ce-BTC foram variados diversos parâmetros como: Sínteses solvotermais, sínteses de precipitação direta, proporção entre metal e ligante, desprotonação do ligante e mistura com outras terras raras. A decomposição térmica foi realizada em diferentes temperaturas: 300°C, 400°C, 500°C, 700°C e 900°C. Dentre os catalisadores as análises de DRX aliadas às análises de TGA/DSC e MEV demonstraram que os óxidos calcinados sob menores temperaturas (<500°C) implicam em estruturas amorfas com a predominância de

Resumo

morfologia de nanobastões de dimensões entre 100 a 120nm, apresentando também as maiores áreas superficiais de S_{BET} de 95,05 m².g⁻¹. Os catalisadores calcinados sob maiores temperaturas (>500°C) demonstraram estruturas mais cristalinas, próximas à ceria convencional com a coexistência entre nanobastões e nanoesferas, cuja área superficial baixou para até S_{BET} 5,43 m².g⁻¹, influenciando na ação catalítica dos materiais. A fuligem sem a presença de catalisador se decompõe em torno de 600°C, e na presença de ceria sintetizada pelo método de Pechini, esta temperatura chega a 458°C. Os testes catalíticos demonstraram que a os catalisadores sintetizados neste trabalho CeO₂-1-pd-400°C, Pr_{0,1}Ce_{0,9}O₂-s-300°C, Pr_{0,1}Ce_{0,9}O₂-s-400°C e Pr_{0,05}Ce_{0,95}O₂-s-500°C diminuíram esta temperatura para 370°C.

Palavras-chave: Terras Raras; Cério; Metal-Organic-Frameworks; Catálise; Ceria.

Abstract

Abstract

Pollution by particulate matter (PM) has attracted concern for causing public health issues and reduced life expectancy worldwide. Large urban centers and areas with high road flow are the places with the highest concentrations of PM, since one of the main sources of emission of this pollutant are vehicles. Among the cars used commercially, those with a diesel system (Diesel Cycle) are the most responsible for the excessive emission of soot. An alternative to reduce PM emissions in diesel systems is the use of filters, such as the cordierite ceramic filter (2MgO-2Al₂O₃-5SiO₂). Commercial filters retain the soot expelled by the exhaust, while the vehicle systems perform active regeneration, through an increase in temperature. The regeneration process tends to reduce its efficiency over time, clogging the filter channels and resulting in the loss of the exhaust system, or even damage to the vehicle's engine. Soot decomposes in the order of 600°C, however the exhaust of a car stays in the range of 300 to 400°C. An alternative to solve the problem is the use of catalysts to reduce the combustion temperature of PM. Rare Earths (TR) have attracted attention for their diverse applications and indispensable use in sustainable technologies. One of the most abundant TRs is cerium, whose redox capacity between Ce³⁺ and Ce⁴⁺ becomes attractive to catalysis. Conventional ceria (CeO₂) has a surface area of the order of S_{BET} 60 m².g⁻¹, however an alternative to increase the area and produce a more efficient catalyst is the production of oxides from the thermal decomposition of Metal-Organic-Frameworks (MOFs). In this work, cerium-based oxide catalysts were synthesized from the thermal decomposition of MOF-76. In the synthesis of the Ce-BTC MOF, several parameters were varied, such as: solvothermal syntheses, direct precipitation syntheses, ratio between metal and ligand, deprotonation of the ligand and mixing with other rare earths. Thermal decomposition was carried out at different temperatures: 300°C, 400°C, 500°C, 700°C and 900°C; resulting at the synthesis of 57 several catalysts. Among the catalysts, XRD analyzes combined with TGA/DSC and SEM analyzes showed that oxides calcined at lower temperatures (<500°C) imply amorphous structures with a predominance of nanorod morphology with dimensions between 100 and 120nm, also presenting the largest surface areas of S_{BET} of 95.05 m².g⁻¹. The catalysts calcined at higher temperatures (>500°C) showed more crystalline structures, close to the conventional ceramic Redução de fulígem por cería obtída na decomposíção térmica de

polímeros inorgânicos

Abstract

with the coexistence between nanorods and nanospheres, whose surface area dropped to S_{BET} 5.43 m².g⁻¹, influencing the catalytic action of the materials. Soot without the presence of catalyst decomposes around 600°C, and in the presence of ceria synthesized by Pechini method, this temperature reaches 458°C. The catalytic tests showed that the catalysts synthesized in this work CeO₂-1-pd-400°C, Pr_{0.1}Ce_{0.9}O₂-s-300°C, Pr_{0.1}Ce_{0.9}O₂-s-400°C and Pr_{0.05}Ce_{0.95}O₂-s-500°C lowered this temperature to 370°C.

Keywords: Rare Earths; Cerium, Metal-Organic-Frameworks; Catalysis; Ceria.

Introdução

1. INTRODUÇÃO

Segundo a resolução N°491 de 19/11/2018 do Conselho Nacional do Meio Ambiente (CONAMA), define-se como poluente atmosférico: "qualquer forma de matéria em quantidade, concentração, tempo ou outras características, que tornem ou possam tornar o ar impróprio ou nocivo à saúde, inconveniente ao bem-estar público, danoso aos materiais, à fauna e flora ou prejudicial à segurança, ao uso e gozo da propriedade ou às atividades normais da comunidade". (1)

Os poluentes existentes na atmosfera são divididos em duas categorias: poluentes primários e poluentes secundários. Definem-se como poluentes primários, aqueles emitidos diretamente de sua fonte. Enquanto poluentes secundários são as substâncias advindas de reações químicas entre poluentes primários.(1,2)

Entre os principais poluentes estão os aldeídos, dióxido de enxofre, dióxido de nitrogênio, hidrocarbonetos, monóxido de carbono, ozônio; poluentes climáticos de vida curta (PCVC) como o carbono negro, o metano, o ozônio troposférico e os hidrofluorocarbonetos (HFC), e o material particulado. (2,3)

À medida que as cidades crescem demograficamente as congestões no trânsito se intensificam, e consequentemente elevam a emissão de poluentes atmosféricos próximo às zonas de tráfego. (3,4)

Dentre os principais poluentes abundantes em zonas rodoviárias, o material particulado (MP) tem atraído preocupação pelas suas consequências. O material particulado de diâmetro de 2,5 µm (PM_{2,5}) é o mais preocupante dentre as

emissões por seus impactos no clima, visibilidade e maior capacidade de adentrar o sistema respiratório e sanguíneo humano. (2,5-8)

O Instituto de Políticas de Energia da Universidade de Chicago (EPIC), responsável por anualmente disponibilizar o *Air Quality Life Index,* que relaciona emissão de MP_{2,5} à longevidade da população; expõe que em 2020 a expectativa vida mundial foi reduzida em mais de dois anos por habitante em decorrência do material particulado do tipo PM_{2,5} (5). Os materiais particulados, também chamados de fuligem, abrangem as partículas de poeira e fumaça suspensas no ar de até 90 µm (PM₉₀). As queimadas, erupções vulcânicas e transporte de poeira pelos ventos são causas naturais de emissão de material particulado, entretanto as fontes antropológicas, como queima de combustíveis fósseis são as maiores propagadoras dessas partículas. (5,7,9)

De acordo com a Cetesb (Companhia ambiental do estado de São Paulo) de todo o material particulado inalável gerado no estado de São Paulo de 1987 a 2021, 60% corresponde à fuligem do tipo PM_{2,5}, cuja sua principal fonte é a queima incompleta de combustíveis fósseis. (2)

Os dois principais sistemas de motores utilizados são os de ciclo de Otto e o ciclo de Diesel, onde o primeiro utiliza gasolina e etanol, já o segundo depende de diesel ou biodiesel. Os sistemas a diesel ganham notoriedade em contraste aos motores a gasolina pela sua alta eficiência no mercado de transportes; entretanto ele gera 20 vezes mais material particulado do que um motor movido à gasolina (10,11). Apesar das constantes melhorias empregadas nesses motores ao longo do tempo, os gases e materiais particulados emitidos agravam

a poluição e geram danos à saúde, sendo motivo de doenças cardiopulmonares e mortes prematuras ao redor do globo (12-14).

A fim de reduzir a emissão de material particulado de motores movidos a diesel o sistema DPF *diesel particulate filter* é amplamente comercializado. O sistema é por sua vez acoplado ao escapamento do veículo, tendo acesso à todas as substâncias excretadas do motor. O DPF conta com sensores de pressão e temperatura diferenciais, entretanto o principal componente do sistema é o filtro de cordierita (2MgO–2Al₂O₃–5SiO₂) que é um material cerâmico de estrutura monolítica com estabilidade química e térmica. (15-17)



Figura 1.1 - Substratos cerâmicos de cordierita produzidos pela Umicore® (Brasil) e amostras cortadas para uso em nossos experimentos.

O filtro cerâmico de cordierita, apresentado na Figura 1.1, contém canais quadrados de 1 mm² por onde os gases passam ao serem expelidos pelo motor e o material particulado, por sua vez, é retido nas paredes do filtro. O material particulado, sem a presença de catalisador, é decomposto termicamente em cerca de 600°C; entretanto o escapamento de um automóvel se encontra normalmente dentre a faixa de 200 a 400°C. A fuligem acumulada causa a *Redução de fulígem por cería obtída na decomposição térmica de polímeros inorgânicos*

obstrução do filtro e possível danificação do motor, sendo empregada neste ponto a regeneração ativa ou em segunda opção a regeneração forçada. (15,16)

A regeneração ativa dá-se pelo próprio automóvel dentro de determinadas condições. Os sensores de pressão diferencial do sistema DPF desencadeiam o processo de superaquecimento do escapamento, fornecendo energia térmica suficiente à combustão completa da fuligem. Para que este aquecimento ocorra o veículo necessita estar sob velocidade superior a 80 km.h⁻¹ durante tempo superior a 1 hora. Contudo nos congestionamentos das grandes cidades a regeneração ativa é prejudicada. (17-20)

A segunda alternativa é a regeneração forçada, onde os filtros são retirados e desobstruídos através de processos pneumáticos, tratamentos térmicos, ultrassonicamento, ou processos químicos. Entretanto a limpeza não é efetiva se o grau de obstrução for muito grande, levando à troca do filtro ou sistema DPF completo para evitar a pressão excessiva sobre o motor do veículo. (21,22)

Para evitar a obstrução da cordierita pode-se realizar o revestimento dos canais do filtro com catalisadores capazes de oxidar o material particulado a temperaturas mais baixas do que o habitual, impedindo que a fuligem se instale nas paredes da cordierita (23-27).

O desempenho de um catalisador é explicado através de diversas propriedades do material, como: Área superficial, distribuição dos sítios ativos, interação entre catalisador e suporte, além da morfologia do material. Na escolha de um catalisador à oxidação da fuligem deve-se levar em conta ainda outros aspectos, sendo eles: propriedade redox; armazenamento de oxigênio; aderência à superfície da cordierita; porosidade do material e interação entre *Redução de fulígem por cería obtída na decomposíção térmíca de polímeros ínorgânícos*

4

catalisador e o material particulado. Uma classe de elementos que atendem a tais condições, tornando-se atraentes a esta aplicação, são as terras raras.(28,29)

Alguns metais já foram estudados à esta aplicação, como o grupo de Zawadzki et. al. que sintetizaram CoAl₂O₄ e ZnAl₂O₄ para a oxidação de fuligem obtendo resultados similares ao já comercializado Pt/Al₂O₃ (30). O grupo de H. Lin et. al. estudaram o BaAl₂O₄ como catalisador reduzindo a temperatura de oxidação à 466°C (31). O grupo de Soloviev et al. analisaram os resultados dos catalisadores CuCr₂O₄ e CuCo₂O₄ ancorados sobre o filtro de cordierita, obtendo resultados próximos a 500°C (32). Resultados promissores foram alcançados por Zhang R. et al. que sintetizou as espécies SrCoO₃ e CeCoO₃ obtendo resultados entre 435 e 485°C (33). Enquanto Russo N. et al. trabalhou com estruturas de LaCoO₃ obtendo em média 400°C para a combustão da fuligem (34).

Resultado promissores foram obtidos a partir da estrutura do óxido de cério por Nascimento com diferentes compostos a base de céria (CeO₂), capazes de reduzir a temperatura de decomposição da fuligem sozinha (600°C) em até 300 °C (35,36).

As terras raras têm conquistado notoriedade por suas propriedades magnéticas, óptica e redox; possibilitando a utilização em diversas áreas. Dentre as aplicações mais frequentes está a catálise, que consome cerca de 20% do volume extraído desses elementos, assim como expresso na Figura 1.2. As terras raras mais usadas na catálise são o cério e lantânio, sendo também as mais abundantes na natureza e as mais baratas (37).

Os lantanídios apresentam características químicas similares como grupo, porém se destacam dos demais elementos da tabela periódica pela configuração eletrônica particular. Os elétrons *4f* conferem aplicações magnéticas e de luminescência à estas Terras Raras, essenciais à indústria atual (37).





Dentre os óxidos de terras raras o CeO₂ é o mais utilizado para a catálise automotiva, sendo alvo de estudos desde 1980 para a oxidação da fuligem (38). O cério apresenta determinadas propriedades, como seu processo redox entre *Redução de fulígem por cería obtída na decomposíção térmíca de polímeros ínorgânícos* Ce³⁺ e Ce⁴⁺, armazenando e liberando oxigênio necessário à catálise da queima completa da fuligem, como mostrado nas equações 1, 2 e 3 (36,39-41):

 $2CeO_2 + C \rightarrow Ce_2O_3 + CO$ (1) $2CeO_2 + CO \rightarrow Ce_2O_3 + CO_2$ (2) $2Ce_2O_3 + O_2 \rightarrow 4CeO_2$ (3)

Concomitante à alta capacidade de armazenamento de oxigênio, a eficiência catalítica e resistência térmica fornecem características que favorecem o uso da céria como catalisador. Sua estrutura fluorita, (FCC) cúbica de face centrada, cujo grupo espacial é Fm3m, garante que os sítios ativos deste catalisador estejam bem distribuídos ao longo da estrutura. Por tais propriedades a céria é amplamente utilizada tanto como óxido puro, e como óxido dopado com outros metais (38,42-44).

Quando aplicada como catalisador na oxidação de carbono elementar, a ceria obtida pelo método de Pechini (Sol-Gel), é capaz de reduzir a temperatura de decomposição de 600°C à 450°C. A morfologia e área superficial desempenham importantes papéis ao CeO₂ como catalisador, podendo assumir diversas morfologias, como: nanocubos, nanoesferas, feixes de palha (*straw bundles*), e nanobastões (45-48).

Os MOFs (Metal-Organic-Framework) são uma classe de estruturas constituídas por um centro metálico e coordenada à ligantes orgânicos. Este conjunto de estruturas têm ganhado notoriedade por suas diversas aplicações, tais como: Separações, reconhecimento molecular, armazenamento de gases e na catálise (49,50).

Os MOFs apresentam infinitas possibilidades de combinações entre (ons metálicos e ligantes orgânicos coordenados, permitindo o aprimoramento de características intrínsecas desta classe de acordo com a aplicação. Entre as principais características dos MOFs, estão: suas diversas morfologias, grande área superficial e porosidade, centros metálicos bem distribuídos, e sua estrutura pode se apresentar em 1, 2 e 3 dimensões. Este conjunto de propriedades torna este grupo excelentes precursores à demais nanocompostos de interesse (49-53).

A ceria como catalisador pode ter sua ação catalítica intensificada através de mudanças na síntese utilizada, substituindo o método convencional de Pechini. O CeO₂ sintetizado a partir da decomposição térmica de um MOF a base de cério tende a ter estrutura porosa e com grande área superficial, favorecendo a catálise. Os ligantes orgânicos do MOF estabelecem um arranjo organizado separando seus centros metálicos de cério, que após a calcinação tornam-se sítios ativos bem distribuídos no óxido (54).

Para se alcançar óxidos de cério de alta porosidade, a síntese por decomposição térmica, partindo da matriz de MOF-76 é uma alternativa vantajosa. A temperatura empregada na decomposição de uma matriz metalorgânica tem importante papel na cristalinidade e área superficial do óxido obtido (55,56). A atmosfera e temperatura de decomposição (pirólise) tem grande influência nas propriedades físico-químicas da ceria sintetizada. Entre tais propriedades, a morfologia e vacâncias de oxigênio formadas na estrutura (defeitos da rede), são fatores determinantes no desempenho catalítico (57-59).

Pretende-se sintetizar catalisadores de CeO₂ a partir da decomposição de MOFs a base de cério (Ce-MOF), ancoradas sobre substrato de cordierita, que sejam capazes de atuarem como catalisadores automotivos em motores de ciclo de Diesel, reduzindo a emissão de material particulado e aumentando o tempo de vida útil do filtro cerâmico já comercializado.

Objetívos

2. OBJETIVOS

2.1. Objetivos gerais

O presente trabalho tem como objetivo a síntese e caracterização de compostos a base de cério, principalmente o CeO₂ para a aplicação em catalisadores automotivos de motores movidos à diesel/biodiesel. O CeO₂ foi obtido a partir da decomposição térmica do MOF-76 (Ce-BTC) obtidos por diferentese sínteses: Precipitação direta, solvotermal e mistura entre Cério e outras terras raras, como Hólmio, Praseodímio e Térbio. Os materiais sintetizados foram analisados para aplicação na catálise da oxidação da fuligem.

2.2. Objetivos específicos

- Síntese de MOF-76 a base de Ce³⁺ sob diferentes condições:
- Síntese de Ce-BTC sob síntese de precipitação direta;
- Realização de variações para a síntese de precipitação direta;
- Síntese de Ce-BTC sob síntese solvotermal;
- Realização de variações para a síntese solvotermal;
- Síntese de Ce-BTC com mistura de terras raras;
- Síntese solvotermal e de precipitação direta entre Cério e Hólmio;
- Variação na proporção entre Cério e Hólmio;
- Síntese solvotermal e de precipitação direta entre Cério e Praseodímio;
- Variação na proporção entre Cério e Praseodímio;
- Síntese solvotermal e de precipitação direta entre Cério e Térbio;
- Variação na proporção entre Cério e Térbio;
- Caracterização das Ce-MOFs previamente selecionadas;

Calcinação das Ce-MOFs sintetizadas em 300, 400, 500, 700 e 900°C;
Redução de fulígem por cería obtída na decomposíção térmíca de polímeros ínorgânícos

- Caracterização dos óxidos à base de Cério sintetizados;
- Análises da superfície dos óxidos e redução em dadas temperaturas;
- Mistura dos catalisadores obtidos com fuligem do modelo Printex[®];
- Análises de atividade catalítica na oxidação da fuligem.

3. PARTE EXPERIMENTAL

3.1. Reagentes e equipamentos

3.1.1. Reagentes

Na Tabela 1 encontra-se os reagentes necessários às sínteses e análises executadas neste trabalho.

Tabela 3.1 - Reagentes utilizado	s
----------------------------------	---

Nome	Fórmula	Procedência	Pureza
Nitrato de cério (III) [.] 6H ₂ O	Ce(NO ₃) ₃ ·6H ₂ O	Sigma Aldrich	99%
Ácido Trimésico (H₃BTC)	$C_9H_6O_6$	Sigma Aldrich	95%
Álcool etílico	CH ₃ CH ₂ OH	Synth	95%
Hidróxido de amônio	NH₄OH	Merck	25%
N,N-Dimetilformamida (DMF)	C ₃ H ₇ NO	Sigma Aldrich	>99;8%
Fuligem	С	Printex [®] Degussa	>99%
Ácido etilenodiamino (EDTA)	$C_{10}H_{16}N_2O_8$	Sigma Aldrich	>99,9%

3.1.2. Equipamentos

- Autoclaves em inox/Teflon tornearia DECAF, Ribeirão Preto, SP.
- Balança analítica Metler AE 240, carga máxima 160g.
- Bomba de vácuo Welch duo seal.
- Centrífuga clínica para 12 tubos, CentriBio.
- Chapas de aquecimento e agitação magnética Cornig-PC 351.
- Forno 1800, EDG Equipamento.
- Equipamento de análise térmica TA Instruments Q-600
3.2. Sínteses

3.2.1. Síntese da Ce-BTC-1-pd (precipitação direta):

Foram sintetizadas MOFs à base de cério através de síntese de precipitação direta. A MOF denominada por Ce-BTC (BTC = ácido benzeno tricarboxílico) foi sintetizada sob diferentes rotas, cujas respectivas sínteses estão descritas a seguir:

Ce-BTC: 2 mL de solução aquosa de Ce(NO₃)₃ (1 mmol) foi lentamente adicionada à solução do ligante H₃BTC (1,3,5-ácido benzeno tricarboxílico) (1 mmol), em 18 mL de mistura etanol-água (v:v = 1:1) sob agitação constante e em temperatura ambiente durante 30 min. O precipitado foi centrifugado, e lavado por diversas vezes com etanol/água e seco a 70 °C na estufa a vácuo por 12 horas. Obteve-se o composto Ce(btc)·6H₂O, também chamado de Ce-BTC-1-pd (60-63).

A síntese padrão do Ce-BTC recebeu duas rotas distintas, sendo uma com excesso de cério e a outra com a prévia desprotonação do ligante.

3.2.2. Síntese da Ce-BTC-2-pd (precipitação direta):

Síntese Ce-BTC com excesso de metal: Nesta rota de precipitação direta, o roteiro já adotado(2) variou somente a quantidade de Ce(NO₃)₃·6H₂O de 1 mmol para 1,5 mmol visando facilitar a coordenação do ligante ao metal. O composto foi chamado de Ce-BTC-2-pd.

3.2.3. Síntese da Ce-BTC-3-pd (precipitação direta):

Síntese Ce-BTC com prévia desprotonação do ligante (adição de base): No preparo da solução do ligante H₃BTC utilizou-se 1 mmol de ácido triméssico em 18 mL de mistura de água e etanol (1:1; V:V) e 3 mL de solução de NH₄OH 0,1 mol.L⁻¹. Em seguida 2 mL de solução aquosa de Ce(NO₃)₃ (1 mmol) foi lentamente adicionada à solução desprotonada do ligante H₃BTC, sob constante agitação. O processo teve continuidade como supracitado na seção 3.2.1, sem demais alterações (61). Em ambas as rotas foi obtido o produto Ce(btc)·6H₂O; cujo composto foi chamado de Ce-BTC-3-pd.

3.2.4. Síntese de Ce-BTC-1-s (solvotermal):

Misturou-se 1 mmol Ce(NO₃)₃·6H₂O (434mg) em 2 mL de água juntamente com 1 mmol H₃BTC (210 mg) em 18 mL de N,N-Dimetilformamida (DMF). A mistura foi transferida à um reator revestido de teflon e então submetida à aquecimento a 130°C durante 24 horas. O precipitado foi lavado com etanol e DMF, centrifugado e seco à vácuo (70°C durante 12 horas), obtendo-se o produto Ce(btc)[·]DMF.

3.2.5. Síntese de Ce-BTC-2-s (solvotermal):

Nesta rota utilizou-se 1,5 mmol Ce(NO₃)₃·6H₂O (651mg) em 3 mL de água juntamente com 1 mmol H₃BTC (210 mg) em 18 mL de N,N-Dimetilformamida (DMF). A partir disto, todo o processo foi idêntico à síntese do Ce-BTC-1-s.

3.2.6. Síntese de HoxCey-BTC-pd, TbxCey-BTC-pd e PrxCey-BTC-pd (precipitação direta):

Preparou-se solução de Ce(NO₃)₃·6H₂O e HoCl₃ em 2 mL de água, cujo a molaridade de cada terra rara depende da proporção desejada entre cério e hólmio. Preparou-se uma segunda solução com 1 mmol H₃BTC em 18 mL de mistura água e etanol (1:1, v:v). A solução com as terras raras foi lentamente

gotejada sobre a solução do ligante BTC sob constante agitação a 50°C. O produto foi lavado com água e etanol, centrifugado e seco à vácuo (70°C durante 12 horas).

O HoCl₃ foi substituído por TbCl₃ e PrCl₃, gerando os produtos Ho_{0,1}Ce_{0,9}-BTC-pd, Ho_{0,05}Ce_{0,95}-BTC-pd, Tb_{0,1}Ce_{0,9}-BTC-pd, Tb_{0,05}Ce_{0,95}-BTC-pd, Pr_{0,1}Ce_{0,9}-BTC-pd e Pr_{0,05}Ce_{0,95}-BTC-pd.

3.2.7. Síntese de HoxCey-BTC-s, TbxCey-BTC-s e PrxCey-BTC-s (solvotermal):

Misturou-se Ce(NO₃)₃·6H₂O e HoCl₃ em 2 mL de água (cujo a quantidade de cada terra rara depende da proporção desejada entre cério e hólmio), juntamente com 1 mmol H₃BTC (210 mg) em 18 mL de N,N-Dimetilformamida (DMF). A mistura foi transferida à um reator de teflon e submetida à aquecimento a 130°C durante 24 horas. O precipitado foi lavado com etanol e DMF, centrifugado e seco à vácuo (70°C durante 12 horas), obtendo-se o produto Ho_xCe_y(btc)·DMF.

O HoCl₃ foi também substituído por TbCl₃ e PrCl₃, gerando os produtos Ho_{0,1}Ce_{0,9}-BTC-s, Ho_{0,05}Ce_{0,95}-BTC-s, Tb_{0,1}Ce_{0,9}-BTC-s, Tb_{0,05}Ce_{0,95}-BTC-s, Pr_{0,1}Ce_{0,9}-BTC-s e Pr_{0,05}Ce_{0,95}-BTC-s.

3.2.8. Impregnação de Ce-BTC em substrato de cordierita

Os produtos Ce-BTC-1-pd, Ce-BTC-2-pd e Ce-BTC-3-pd foram suportados em cordierita através de imersão do substrato em suspensão da respectiva MOF pronta.

Os filtros cerâmicos foram cortados em cubos (com lados de 5mm) e imergidos em solução contendo a MOF dispersada em água e etanol (v:v; 1:1). As imersões duraram 30 minutos sob constante sonicamento e aquecimento a

50°C, sendo adicionado mais água e etanol quando necessário. Após cada imersão, os filtros impregnados foram secos em estufa a vácuo a 70°C durante 12 horas. Todo o processo foi repetido até alcançar aumento de massa entre 5 a 10%, em relação à massa inicial do filtro (27-28; 35-36).

3.2.9. Decomposição térmica dos MOFs

Após a etapa de impregnação, os filtros automotivos foram submetidos à calcinação durante 2 horas, sob diferentes temperaturas 300, 400, 500, 700 e 900°C; obedecendo taxa de aquecimento de 10°C.min⁻¹. Os produtos obtidos nesse processo são apresentados na Tabela 3.2.

A calcinação ocorreu por duas rotas distintas; sendo a primeira sob atmosfera ambiente e a segunda sob fluxo de argônio. Os MOFs Ce-BTC-1-pd, Ce-BTC-2-pd e Ce-BTC-3-pd foram calcinados a partir dos dois métodos para futura comparação.

3.2.10. Decomposição térmica em atmosfera oxidante

As MOFs Ce-BTC-1-pd, Ce-BTC-2-pd e Ce-BTC-3-pd, foram calcinadas em ar nas temperaturas de 300°C, 400°C, 500°C, 700°C e 900°C, durante 2 horas com taxa de aquecimento de 10°C.min⁻¹, para formação da céria CeO₂-1pd- x° C, CeO₂-2-pd- x° C e CeO₂-3-pd- x° C. Foram usadas nesta etapa as MOFs em pó e as impregnadas em cordierita (60).

Os produtos Ce-BTC-1-s e Ce-BTC-2-s foram calcinados sob as temperaturas de 300°C e 400°C em rampa de aquecimento de 10°C.min⁻¹ durante 2 horas. Obtendo-se os respectivos produtos CeO₂-1-s-x°C e CeO₂-2-s-x°C.

Os MOFs Ho_{0,1}Ce_{0,9}-BTC-s, Ho_{0,05}Ce_{0,95}-BTC-s, Tb_{0,1}Ce_{0,9}-BTC-s, Tb_{0,05}Ce_{0,95}-BTC-s, Pr_{0,1}Ce_{0,9}-BTC-s e Pr_{0,05}Ce_{0,95}-BTC-s foram calcinados em 300°C, 400°C e 500°C sob rampa de aquecimento de 10°C.min⁻¹ durante 2 horas. Formando os respectivos produtos HoCeO₂-10%-s-X°C, HoCeO₂-5%-s-X°C, TbCeO₂-10%-s-X°C e PrCeO₂-5%-s-X°C, TbCeO₂-10%-s-X°C e PrCeO₂-5%-s-X°C.

Os MOFs Ho_{0,1}Ce_{0,9}-BTC-pd, Ho_{0,05}Ce_{0,95}-BTC-pd, Tb_{0,1}Ce_{0,9}-BTC-pd, Tb_{0,05}Ce_{0,95}-BTC-pd, Pr_{0,1}Ce_{0,9}-BTC-pd e Pr_{0,05}Ce_{0,95}-BTC-pd foram calcinados em 300°C, 400°C e 500°C sob rampa de aquecimento de 10°C.min⁻¹ durante 2 horas. Formando os respectivos produtos HoCeO₂-10%-pd-X°C, HoCeO₂-5%-pd-X°C, TbCeO₂-10%-pd-X°C e PrCeO₂-5%-pd-X°C.

As amostras resultantes deste processo estão dispostas na Tabela 3.2.

3.2.11. Decomposição térmica em atmosfera inerte

As mesmas MOFs Ce-BTC-1-pd, Ce-BTC-2-pd e Ce-BTC-3-pd, foram termicamente decompostas sob atmosfera inerte (argônio) a 500°C por 2 horas, tendo igual taxa de aquecimento de 10°C.min⁻¹.

3.2.12. Análise catalítica

Todos os óxidos obtidos por diferentes rotas e temperaturas de calcinação foram minuciosamente misturados em almofariz de ágata com fuligem do modelo Printex[®] (Degussa) em proporção de massa de 9:1, respectivamente. A mistura foi macerada e homogeneizada durante 10 minutos; e então submetida à análise térmica (TGA/DSC/DTA) (35,36).

As análises termogravimétricas envolvendo a capacidade catalítica dos óxidos, foram realizadas no sistema de análises térmicas TA Instruments Q-600 – Simultaneous DTA/TGA/DSC, partindo de temperatura ambiente à 1000°C. As análises foram realizadas sob vazão de 100 mL.min⁻¹ de atmosfera sintética de N_2/O_2 (80%;20%), sob rampa de aquecimento de 10°C.min⁻¹.

3.2.13. Testes de reutilização do catalisador

A capacidade de reutilização dos óxidos obtidos como catalisadores automotivos, foi avaliada por análise térmica (TGA/DSC/DTA). Para isso os óxidos após uma, duas e três queimas com fuligem, nas proporções de massa de 9 de catalisador para 1 de fuligem foram analisados. Tais queimas ocorreram durante 1 hora a 500°C, na estufa aberta a fim de simular as condições presentes no escapamento de um veículo. Após o término de cada queima os óxidos foram novamente misturados com fuligem, de acordo com o processo descrito no *item 3.2.12.*,9 e submetidos à análise termogravimétrica para aferir sua capacidade catalítica após a realização de cada ciclo.

MOFs sintetizadas	Produtos obtidos a partir de calcinação em atmosfera ambiente			
Ce-BTC-1-pd Ce-BTC-2-pd Ce-BTC-3-pd (precipitação direta)	CeO ₂ -1-pd-300°C CeO ₂ -1-pd-400°C CeO ₂ -1-pd-500°C CeO ₂ -1-pd-700°C CeO ₂ -1-pd-900°C	CeO ₂ -2-pd-300°C CeO ₂ -2-pd-400°C CeO ₂ -2-pd-500°C CeO ₂ -2-pd-700°C CeO ₂ -2-pd-900°C	CeO_2 -3-pd-300°C CeO_2 -3-pd-400°C CeO_2 -3-pd-500°C CeO_2 -3-pd-700°C CeO_2 -3-pd-900°C	
Ce-BTC-1-s Ce-BTC-2-s (solvotermal)	CeO ₂ -1-s-300 CeO ₂ -1-s-400	0°C Ce 0°C Ce	eO₂-2-s-300°C eO₂-2-s-400°C	

Tabela 3.2: Relação dos MOFs sintetizados e subprodutos de calcinação.

Ho _{0,05} Ce _{0,95} -BTC-pd	HoCeO ₂ -5%-pd-300°C	HoCeO2-10%-pd-300°C
Ho _{0,1} Ce _{0,9} -BTC-pd	HoCeO ₂ -5%-pd-400°C	HoCeO2-10%-pd-400°C
(Precipitação direta)	HoCeO ₂ -5%-pd-500°C	HoCeO2-10%-pd-500°C
Tb _{0,05} Ce _{0,95} -BTC-pd	TbCeO2-5%-pd-300°C	TbCeO2-10%-pd-300°C
Tb _{0,1} Ce _{0,9} -BTC-pd	TbCeO2-5%-pd-400°C	TbCeO2-10%-pd-400°C
(Precipitação direta)	TbCeO2-5%-pd-500°C	TbCeO2-10%-pd-500°C
Pr _{0,05} Ce _{0,95} -BTC-pd	PrCeO2-5%-pd-300°C	PrCeO ₂ -10%-pd-300°C
Pr _{0,1} Ce _{0,9} -BTC-pd	PrCeO2-5%-pd-400°C	PrCeO ₂ -10%-pd-400°C
(Precipitação direta)	PrCeO2-5%-pd-500°C	PrCeO ₂ -10%-pd-500°C
Ho _{0,05} Ce _{0,95} -BTC-s	HoCeO2-5%-s-300°C	HoCeO2-10%-s-300°C
Ho _{0,1} Ce _{0,9} -BTC-s	HoCeO2-5%-s-400°C	HoCeO2-10%-s-400°C
(Solvotermal)	HoCeO2-5%-s-500°C	HoCeO2-10%-s-500°C
Tb _{0,05} Ce _{0,95} -BTC-s	TbCeO2-5%-s-300°C	TbCeO2-10%-s-300°C
Tb _{0,1} Ce _{0,9} -BTC-s	TbCeO2-5%-s-400°C	TbCeO2-10%-s-400°C
(Solvotermal)	TbCeO2-5%-s-500°C	TbCeO2-10%-s-500°C
Pr _{0,05} Ce _{0,95} -BTC-s	PrCeO ₂ -5%-s-300°C	PrCeO ₂ -10%-s-300°C
Pr _{0,1} Ce _{0,9} -BTC-s	PrCeO ₂ -5%-s-400°C	PrCeO ₂ -10%-s-400°C
(Solvotermal)	PrCeO ₂ -5%-s-500°C	PrCeO ₂ -10%-s-500°C

3.3. Técnicas de caracterização

3.3.1. Espectrometria vibracional na região do infravermelho -FTIR

As análises de espectroscopia no infravermelho por transformada de Fourier (FTIR) foram realizadas em aparelho IRPrestige-21 (Shimadzu) pelo método de transmitância e amostras preparadas em pastilhas de KBr.

3.3.2. Análise termogravimétrica – TGA e Análise térmica diferencial

- DTA

As análises termogravimétricas envolvendo caracterização das MOFs e capacidade catalítica dos óxidos, foram realizadas no sistema de análises térmicas TA Instruments Q-600 – Simultaneous DTA/TGA/DSC sob atmosfera sintética e velocidade de aquecimento de 10°C.min⁻¹, partindo da temperatura

ambiente à 1000°C. A referência inerte utilizada foi de óxido de alumínio (Al₂O₃) para as curvas de termogravimetria e análise térmica diferencial.

3.3.3. Difração de raios-X pelo método de pó - DRX

As amostras de MOFs e óxidos preparadas, foram caracterizadas por difração de raios-X (DRX) (Siemens D5005, difratograma com radiação Cu– Ka, 1.541 Å) sob voltagem de 40 kV e corrente de 30 mA, cujo tempo de contagem das amostras foi de 2 horas partindo de 5° até 80°.

Para estudar a variação estrutural dos produtos com o aumento da temperatura, em parceria com o Prof Richard Ian Walton da University of Warwick, localizada em Coventry, UK; foi utilizado o difratômetro de Raios-X Bruker D8, equipado com detector de estado sólido VÂNTEC e reator compartimentado Anton Parr XRK 900, entre intervalos de 100°C.

Os dados obtidos foram tratados pela equação de Scherrer (1), com a finalidade de estimar as dimensões do cristal e parâmetros de rede, através do refinamento de Rietveld, utilizando o *software* MAUD e a estrutura COD 9009008 como padrão de CeO₂.

$$D_{hkl} = \frac{\kappa\lambda}{\beta\cos(\theta)} \tag{1}$$

Sendo *D* o diâmetro do cristal, *K* constante de forma das partículas, λ comprimento de onda empregado na análise, Θ ângulo de difração da onda, e β largura à meia altura do pico.

3.3.4. Espectroscopia de fotoelétrons excitados por raios-X (XPS).

Foram realizadas análises de espectroscopia de fotoelétrons excitados por raios-X (XPS) para a determinação da concentração de Ce³⁺ e Ce⁴⁺ nas amostras de Ce-BTC-1, Ce-BTC-2, Ce-BTC-3, e seus respectivos óxidos à 300° C, 400° C, 500° C, 700° C e 900° C, resultando em uma gama de 18 matrizes estudadas. O espectrômetro utilizado é do modelo Scienta-Omicron ESCA+, equipado com analisador hemisférico de alta performance (EAC-200 Sphere), e fonte de radiação monocromática Al K α (h ν = 1486.6 eV). O efeito de carregamento foi suprimido por injetor de baixa energia e as análises foram realizadas em ultra vácuo (UHV Ultra-high vacum, 10-9 mbar). Os espectros obtidos foram calibrados à energia de ligação do carbono de 284,8 eV e ajustado por função Gaussian-Lagrange. As análises foram realizadas pelo Prof. Renato Gonçalves da Universidade de São Paulo, Instituto de Física, São Carlos.

3.3.5. Microscopia eletrônica de varredura – MEV

As análises em MEV foram executadas nas amostras de MOFs e óxidos suportados sobre cordierita. Os filtros impregnados foram colocados sobre o suporte apropriado à técnica e então metalizadas por uma fina camada de ouro (Baltec). As imagens foram obtidas através do microscópio FEG-SEM (Mira 3, Tescan, Czech Republic) do departamento de química (FFCLRP-USP) e microscópio eletrônico de varredura Shimadzu SS-550 com filamento de tungstênio e acoplamento para EDS localizado na Universidade Federal de Pernambuco UFPE-DQF, Recife.

3.3.6. Espectroscopia por dispersão de energia – EDS

As análises de EDS foram realizadas nas amostras suportadas sobre cordierita de Ce-BTC das três rotas e seus produtos decompostos termicamente. Os resultados foram obtidos em microscópio eletrônico de varredura Shimadzu (SS-550) com filamento de tungstênio e acoplamento para EDS localizado na UFPE-DQF, Recife.

3.3.7. Espectroscopia de reflectância difusa – DRS

Os ensaios de reflectância difusa (DRS) das amostras foram obtidas no espectrômetro Ocean Optics USB4000, equipado com sensor de reflexão/retroespalhamento R400-7-VIS/NIR (diâmetro de fibra óptica de 400 µm) e fonte de luz DH-2000-BAL com lâmpadas de deutério e halogênio. O espectro foi datado de 200 a 900 nm, com tempo de integração de 3 segundos, distância de 0,5 cm da amostra e a inclinação da lâmpada foi mantida a 45°.

3.3.8. Adsorção e dessorção de N₂

As isotermas de adsorção/dessorção de nitrogênio a 77K foram medidas pelo sistema NOVA 4200e Quantachrome (USA). Entre 0,15 e 0,17g das amostras já calcinadas foram degaseificadas durante 3 horas a 150°C. O método de BET (Brunauer-Emmett-Teller) foi utilizado o cálculo da área superficial das amostras. A distribuição dos tamanhos dos poros foi determinada pelo método de BJH Barret-Joyner-Halenda aplicado às isotermas de dessorção, e o volume total dos poros foi calculado à $p/p_0 = 0,99$.

3.3.9. Espectroscopia Raman

Para a identificação química das amostras sintetizadas, a espectroscopia Raman foi utilizada através do aparelho portátil do modelo TacticID-GP Plus DW TEK fabricado por B&W Tek, cuja fonte de excitação de 785 nm e laser com capacidade de 300 mW.

O equipamento foi gentilmente cedido para a realização das medidas pelo professor Dr. Marcelo Firmino de Oliveira do departamento de Química da FFCLRP-USP.

3.3.10. Temperatura Programada de Redução -TPR

As análises de TPR foram realizadas em parceria com o Instituto de Química da Universidade do Estado do Rio de Janeiro UERJ.

O pré-tratamento de todas as amostras foi realizado com ar sintético, partindo de temperatura ambiente até 300 °C, com rampa de aquecimento de 10 °C.min⁻¹ e vazão de 50 mL.min⁻¹; cujo processo de tratamento durou 1 hora.

A análise TPR foi realizada de temperatura ambiente até 900 °C, com taxa de aquecimento de 10°C.min⁻¹ e vazão de gases de 50 mL.min⁻¹. A composição da mistura gasosa foi de 10 % de hidrogênio em argônio.

As medidas obtidas em intensidade de corrente e temperatura foram transformadas em quantidade (em mmol) H₂ adsorvido por grama de catalisador em dada temperatura. Expressas em unidades mmol.g⁻¹.

4. RESULTADOS E DISCUSSÃO

4.1. Espectroscopia na região do infravermelho

Os espectros na região do infravermelho das três MOFs sintetizadas (Ce-BTC-1-pd, Ce-BTC-2-pd e Ce-BTC-3-pd) estão dispostas na Figura 4.1. As bandas localizadas entre 3300 a 2400 cm⁻¹ da Figura 4.1 relacionam-se ao estiramento da ligação O-H presente nas moléculas de água coordenadas ao metal. No espectro do ligante (Figura 4.2) esta mesma região (3300 a 2400 cm⁻¹) é composta por pequenas bandas, indicando a presença de dímeros gerados através de força intermolecular do H₃BTC (64). No espectro da Figura 4.2 o notável estiramento v(C=O) se apresenta em 1720 cm⁻¹. Já no espectro da Ce-BTC (Figura 4.1) há a presença da banda correspondente ao estiramento v(C=O) do grupo carboxílico, deslocado para 1620 cm⁻¹ pela presença do Ce³⁺.



Figura 4.1- Espectros de transmitância na região do infravermelho das MOFs Ce-BTC-1-pd, Ce-BTC-2-pd e Ce-BTC-3-pd.

A larga banda em 3300 cm⁻¹ da Figura 4.1 é capaz de elucidar a presença de água na amostra, o que já era esperado (65), em decorrência das moléculas de água coordenadas à estrutura Ce(btc)·6H₂O.





O espectro de transmitância na região do infravermelho da Figura 4.3 apresenta picos semelhantes aos observados na Figura 4.1. No espectro dos MOFs de HoCe-BTC o pico na região de \approx 3300cm⁻¹ aponta a presença de água nas estruturas. A notável presença da banda correspondente ao estiramento v(C=O) do grupo carboxílico, deslocado para 1620 cm⁻¹ pela presença do Ho³⁺ na estrutura.



Figura 4.3- Espectros de transmitância na região do infravermelho dos MOFs HoCe-BTC-5%-s, HoCe-BTC-5%-pd, HoCe-BTC-10%-s e HoCe-BTC-10%-pd.

4.2. Espectroscopia Raman

A Espectroscopia Raman possibilita a identificação da estrutura química de um material. Os fótons incididos pela técnica podem sofrer espalhamento inelástico (espalhamento Raman); cuja diferença de energia entre emissão e seu retorno, coincide com a energia de vibração dos átomos envolvidos. Esta diferença energética fornece informações sobre as ligações, elucidando a estrutura da amostra estudada (66). A técnica foi empregada à identificação estrutural das amostras de CeO₂ obtidas sob diferentes temperaturas de calcinação. Os resultados obtidos foram corroborados à outras análises estruturais como difração de Raios-X (DRX) e espectroscopia de dispersão de Raios-X (EDS). A Figura 4.17 apresenta os resultados obtidos acerca dos *Redução de fulígem por cería obtída na decomposíção térmíca de polímeros ínorgânícos* catalisadores obtidos a 300, 400, 700 e 900°C a partir do MOF de precipitação direta Ce-BTC-1-pd.



Figura 4.4 – Espectro Raman CeO₂-1-pd-300°C, CeO₂-1-pd-400°C, CeO₂-1-pd-700°C e CeO₂-1-pd-900°C banda F_{2g} em destaque em 463cm⁻¹.

A figura 4.4 mostra o perfil de reconhecimento do catalisador CeO₂ sintetizado a partir do MOF Ce-BTC-1-pd sob diferentes temperaturas de calcinação. A parte a) apresenta em destaque a banda simétrica F_{2g} aproximadamente em 463 cm⁻¹ atribuída ao estiramento simétrico das unidades Ce-O₈, encontrados na estrutura cúbica fluorita integrante do grupo espacial O_h (*Fm*3*m*). A largura dos picos F_{2g} para todas as amostras de CeO₂ apontam a existência de nanocristais (67).

Com o aumento de temperatura de decomposição térmica dos óxidos, a banda F_{2g} apresenta menores intensidades e deslocamento à maiores valores. A relação entre temperatura e deslocamento de bandas afeta os óxidos em

diferentes proporções, dificultando a quantificação de defeitos presentes nas estruturas (68). Nas análises não foram detectadas bandas entre 550-600 cm⁻¹, relacionada aos defeitos do material (67).

4.3. Análise térmica (TGA/DSC)

Nas Figuras 4.5, 4.6 e 4.7 estão dispostos os gráficos de análise termogravimétrica (TGA) acompanhada de calorimetria exploratória diferencial (DSC) das MOFs Ce-BTC-1-pd, Ce-BTC-2-pd e Ce-BTC-3-pd sintetizadas.



Figura 4.5 – Análise termogravimétrica (TGA) e calorimetria exploratória diferencial (DSC) da Ce-BTC-1-pd.



Figura 4.6 – Análise termogravimétrica (TGA) e calorimetria exploratória diferencial (DSC) da Ce-BTC-2-pd.



Figura 4.7 – Análise termogravimétrica (TGA) e calorimetria exploratória diferencial (DSC) da Ce-BTC-3.

Nos três gráficos (Figura 4.5, 4.6 e 4.7) têm-se uma primeira perda em torno de 20% da massa, entre 100 e 200°C, devido à água de coordenação.

Próximo à 400°C têm-se a perda brusca de 40% da massa total atribuída à decomposição do ligante BTC coordenado ao centro metálico. A massa residual em todos os gráficos (Figuras 4.5, 4.6 e 4.7) é de 38%, correspondente ao CeO₂ formado durante o processo de decomposição.

As análises termogravimétricas dos MOFs de Cério e Praseodímio apresentadas na Figura 4.8 demonstram resultados semelhantes aos observados nas Figuras 4.5, 4.6 e 4.7.



Figura 4.8 – Análises termogravimétrica (TGA) e calorimetria exploratória diferencial (DSC) dos PrCe-BTC-5%-s, PrCe-BTC-10%-s, PrCe-BTC-5%-pd e PrCe-BTC-10%-pd.

As amostras obtidas por rotas solvotermais apresentaram 3 perdas de massa significativas. A primeira perda de 10% a partir de 100°C corresponde a

saída da água da estrutura. A segunda perda de 10%, a partir de 200°C corresponde à saída da dimetilformamida utilizada como solvente durante a síntese. A terceira perda ocorre a partir de 350°C pela saída exotérmica do ligante utilizado no MOF.

As amostras obtidas por rotas de precipitação direta apresentaram duas perdas de massa significativas. A primeira perda endotérmica entre 100°C e 150°C indica a saída de água coordenada à estrutura. A partir de 350°C iniciase o processo de saída exotérmica do ligante BTC da estrutura do MOF.

Em ambas rotas (solvotermais e de precipitação direta) resta apenas o resíduo da mistura de CeO₂ e Pr₆O₁₁ de 38% em relação à massa inicial.

4.4. Difração de Raios X pelo método de pó - DRX

A estrutura dos compostos de precipitação direta Ce-BTC-1-pd, Ce-BTC-2-pd e Ce-BTC-3-pd foram estudadas a partir de dados obtidos através de análise de DRX de pó, apresentada na Figura 4.9. Os resultados indicam que as MOFs Ce-BTC são integrantes da família MOF-76 já estudados com outras terras raras (69-71).

No trabalho realizado por Almáši et. al. (2016) (70) foram estudados as MOFs contendo hólmio e o túlio em estruturas do grupo MOF-76, onde ambos metais são ligados ao ligante BTC. Outros compostos da mesma família foram estudados por Lian et. al. (2016) (69), empregando os lantanídeos samário, európio, térbio e disprósio como centros metálicos. Em outro trabalho, elaborado por Santos et. al. (2020) (63), data a família MOF-76 com o cério; apontando que embora as MOFs-76 sejam isoestruturais, não apresentam as mesmas dimensões estruturais (69-71).

Redução de fuligem por cería obtida na decomposição térmica de polímeros inorgânicos

31



Figura 4.9- DRX das MOFs Ce-BTC-1-pd; Ce-BTC-2-pd; Ce-BTC-3-pd e La-BTC (MOF-76).



Figura 4.10- DRX dos óxidos termicamente decompostos (300, 400, 500, 700 e 900°C) a partir da Ce-BTC-1-pd em atmosfera oxidante.



Figura 4.11- DRX dos óxidos termicamente decompostos (300, 400, 500, 700 e 900°C) a partir da Ce-BTC-2-pd em atmosfera oxidante.

Na Figura 4.9, as linhas do MOF-76 (CCDC 290771) se repetem em todos os Ce-MOFs sintetizados, destacando-se um pico característico da família em 10,6° (101) (69-72).

Todos os difratogramas das Figuras 4.10, 4.11 e 4.12 apresentam picos característicos do CeO₂ (40;73,74). Sob menores temperaturas nota-se a presença de picos mais alargados e um pequeno pico próximo a 25°, que pode estar relacionado a presença de material orgânico. Com o aumento da temperatura, há aumento de cristalinidade em todos os óxidos (63, 69, 70-71, 75).



Figura 4.12- DRX dos óxidos termicamente decompostos (300, 400, 500, 700 e 900°C) a partir da Ce-BTC-3-pd em atmosfera oxidante.

Tabela 4.1- Parâmetro de rede e tamanho dos cristais dos óxidos obtidos a partir do MOF Ce-BTC-1-pd.

Amostra	Temperatura / °C	a / Å	Dimensões do cristal / nm
CeO ₂	300	5.423 ± 0.003	5.08 ± 0.10
	400	5.414 ± 0.002	7.16 ± 0.15
	500	5.417 ± 0.001	11.16 ± 0.12
	700	5.415 ± 0.0003	26.42 ± 0.38
	900	5.413 ± 0.0001	45.81 ± 3.26

A céria pura normalmente assume a célula unitária cúbica de face centrada (FCC) de grupo espacial *Fm-3m* (14, 54, 60, 73, 76). De acordo com a Tabela 4.1 os valores de parâmetro de rede dos óxidos obtidos a partir da estrutura Ce-BTC-1-pd ficaram próximos ao valor reportado na literatura para a ceria cúbica de 5,41 Å (77). A Tabela 4.1 também indica relação direta entre tamanho do cristal e temperatura de calcinação, onde as dimensões aumentam à medida que a temperatura de decomposição é elevada.

Também foi realizada a termodifratometria de Raios-X, partindo de temperatura ambiente até 900°C, com o intuito de estudar o comportamento do Ce-BTC-1-pd tornando-se CeO₂ (Figura 4.13). A estrutura metal-orgânica se mantém intacta até aproximadamente 100°C, onde a perda d'água torna a estrutura amorfa a partir deste ponto. O sistema cristalino da céria toma forma a partir de 300°C, temperatura onde o ligante orgânico deixa a estrutura. Tais etapas de perda de água (100°C) e ligantes (300°C) podem ser correlacionadas às análises térmicas de TGA/DTA na Figura 4.5; já que ambas as análises apresentam estas mesmas temperaturas na transformação da estrutura.



Figura 4.13 – Termodifratograma de Raios-X para a amostra de Ce-BTC-1-pd se transformando-se em CeO₂.



Figura 4.14 – A) DRX dos óxidos HoCeO₂-5%-pd-300°C, HoCeO₂-5%-pd-400°C e HoCeO₂-5%-pd-500°C. B) DRX dos óxidos PrCeO₂10%-s-300°C, PrCeO₂-10%-s-400°C e PrCeO₂-10%-s-500°C. C) DRX dos óxidos TbCeO₂-10%-s-300°C, TbCeO₂-10%-s-400°C e TbCeO₂-10%-s-500°C. D) Análise termogravimétrica (TGA) dos MOFs HoCe-BTC-5%-pd, PrCe-BTC-10%-s e TbCe-BTC-10%-s.

Os difratogramas de Raios X das Figura 4.10, Figura 4.11, Figura 4.12 e Figura 4.14 destacam a presença de picos importantes da céria, como (2 Θ) 28,5°; 33,1°; 47,5° e 56,4°, que podem ser atribuídos às fases 111, 200, 220 e 311, respectivamente (47). Partindo das estruturas amorfas das MOFs com Ho, Tb e Pr, as amostras sofrem aumento de cristalinidade com a elevação da temperatura de calcinação. Na ordem de 300°C os óxidos de Pr₆O₁₁ e Tb₄O₇

apresentam proporções entre oxigênio e terras raras de 1,83 à 1,75, respectivamente (78).

As amostras calcinadas sob 300°C apresentam picos da estrutura fluorita da céria e ângulos característicos da estrutura precursora do MOF-76 a (101) 10,6° (69-72). Na Figura 4.14 D) estão dispostas as análises termogravimétricas dos três MOFs comparados, cujo todas evidenciam a maior queda de massa entre 350°C a 400°C, correspondente à saída do grupo orgânico ácido benzeno 1,3,5-tricarboxílico. Quando as análises termogravimétricas são relacionadas aos difratogramas de Raios X, é possível apontar os produtos calcinados a 300°C como um material misto entre céria e MOF.

Nas amostras calcinadas a partir de 400°C, os picos característicos do MOF não estão presentes, predominando apenas a estrutura característica da céria (69-72).

4.5. Microscopia eletrônica de varredura – MEV

A morfologia dos compostos Ce-BTC-1-pd, Ce-BTC-2-pd, Ce-BTC-3-pd e seus compostos termicamente decompostos foram analisadas por MEV e estão dispostas nas imagens da Figura 4.15.

Em estudos recentes de Santos e Luz (2020) indicaram que a temperatura usada na síntese da Ce-BTC interfere na morfologia, dimensões e homogeneidade das partículas (63,79). A morfologia das partículas está relacionada aos elementos de simetria, sistema cristalino, grupo de espaço e empacotamento. Portanto mesmo MOFs isoestruturais (Ce-BTC) apresentam diferentes morfologias, organizações supramoleculares, de acordo com a temperatura a que foi submetida durante a síntese ou decomposição térmica. *Redução de fulígem por cería obtída na decomposição térmíca de polímeros inorgânicos*

37



Figura 4.15- Imagens de MEV dos produtos da rota 1 sobre substrato de cordierita (a) Ce-BTC-1-pd, (b) CeO₂-BTC-1-pd-300, (c) CeO₂-BTC-1-pd-400, (d) CeO₂-BTC-1-pd-500, (e) CeO₂-BTC-1-pd-700, (f) CeO₂-BTC-1-pd-900.

Zhang e colaboradores (2018) (54,60,74) relataram a Ce-BTC sintetizada sob método solvotermal a 130°C com morfologia de pequenas agulhas formando aglomerados conhecidos como *strawsheaves* (feixes de palha), que quando

decompostas termicamente a 500°C assumem diferentes morfologias *sword-like* (lâminas). Outros estudos como o de Chevinly (2016) (80) datou a Ce-BTC sintetizada em síntese solvotermal sob menor temperatura (100°C), com partículas de morfologia de finas hastes. Já o trabalho elaborado por Xiong et. al (2015) (81) relatou a Ce-BTC sintetizada a temperatura ambiente, em síntese de precipitação direta, com morfologia de barras e hastes, assemelhando-se às imagens obtidas das Ce-BTC-1-pd (Figura 2.15.a), Ce-BTC-2-pd e Ce-BTC-3-pd sintetizadas por precipitação direta.

As amostras das MOFs calcinadas de 300-500°C seguem um padrão semelhante aos seus precursores (Figura 4.15.c,d) com morfologia de nano bastões (*nanorod*)(74). Conforme a temperatura de calcinação é elevada, os óxidos assumem morfologia de nanoesferas (82,83). Em temperaturas intermediárias como, 500°C e 700°C nota-se a coexistência entre as duas morfologias.

4.6. Espectrometria de dispersão de energia – EDS

Foi realizada análise de espectrometria de dispersão de energia na amostra CeO₂-1-400°C impregnada em cordierita, a fim de estudar a composição da superfície do filtro com o catalisador.

A Figura 4.16 mostra as imagens de dispersão de energia do CeO₂-1-pd-400°C impregnado em substrato de cordierita, reforçando a presença de elementos constituintes da cordierita 2MgO.2Al₂O₃.5SiO₂ (35,36,39) e confirmando a presença de cério sobre a superfície do filtro impregnado da análise de MEV (Figura 4.15).



Figura 4.16 – EDS mapa elementar obtido de micrografia de MEV de matriz inorgânica de cordierita impregnada com CeO₂-1-400°C-pd, cujas partículas de cério estão em vermelho, oxigênio em azul, sílica em verde e magnésio em amarelo. Estas imagens foram obtidas à vácuo e voltagem de 20kV, com distância de análise de 15mm.

O espectro apresentado na Figura 4.15 mostra a porcentagem em massa de cada elemento presente na superfície da cordierita impregnada com CeO₂-1-pd-400°C, cujo cério aparece em quantidade significativa de 12,8%. Outros elementos que aparecem são o silício (18,2%) e alumínio (16,2%) que fazem parte da estrutura do suporte; e oxigênio (36,6%) que está presente tanto na estrutura do filtro cerâmico como também no óxido de estudo.

4.7. Isotermas de adsorção e dessorção de N2

Foram realizadas as análises de adsorção e dessorção de nitrogênio das amostras obtidas a partir do MOF Ce-BTC-1-pd de precipitação direta nas temperaturas de 300, 400, 500,700 e 900°C. As isotermas obtidas foram

analisadas pela teoria de BET (Brunauer-Emmett-Teller) e BJH (Barrett-Joyner-Halenda).

As isotermas de adsorção e dessorção de N₂ são apresentadas na Figura 4.16. Após análise pelo método de BET, as isotermas mostram que os óxidos de cério obtidos entre 300 e 500°C apresentam maior área específica, como mostrado na Tabela 4.2. Em contrapartida, os óxidos decompostos termicamente à 700 e 900°C tem menores áreas superficiais. Dentre os dados obtidos, o óxido CeO₂-1-400°C-pd apresentou a maior superfície, de 95,05 cm².g⁻¹.

Com pressão relativa (p/p_o) entre 0 e 0,6, a capacidade de adsorção dos óxidos sofrem pequeno aumento, indicando a presença de microporos, a partir de análise de BJH. Entre 0,8 e 1,0 as curvas demonstram elevada inclinação, indicando a existência de mesoporos. As isotermas de adsorção exibem a existência de microporos coexistindo com mesoporos.

As isotermas da Figura 4.17 demonstram dois perfis distintos aos catalisadores analisados, onde os óxidos obtidos entre 300 e 500°C trazem isotermas do tipo IV e os óxidos entre 700 e 900°C apresentam comportamento do tipo V (84).

De acordo com a classificação das isotermas de fisissorção da IUPAC, os materiais do Tipo IV realizam a adsorção dos gases em monocamadas de superfície. Estas isotermas se caracterizam pela presença de histerese, sendo semelhante à isotermas do Tipo II. A inflexão menos acentuada do início das isotermas sugere a sobreposição de monocamadas dando início à adsorção multicamadas. Os materiais do Tipo V apresentam histerese mas não *Redução de fulígem por cería obtída na decomposíção térmíca de polímeros inorgânicos* apresentam ponto de inflexão no início da curva, indicando a fraca interação entre gás e superfície, além de aglomeração das moléculas adsorvidas próximas aos sítios ativos da estrutura (84).



Figura 4.17- Isoterma obtida a partir de análises de fisissorção de nitrogênio nos óxidos obtidos a partir do MOF Ce-BTC-1-pd (precipitação direta).

Na análise da porosidade dos materiais, através da técnica de BJH, os diâmetros médios encontrados estão na faixa de 54,8Å a 126Å; enquadrando, portanto, todos os catalisadores na classe de materiais mesoporosos, segundo as classificações IUPAC e a de Dubinin (84,85).

A área superficial de um catalisador é conhecida como um parâmetro fundamental da ação catalítica, expondo os sítios ativos aos reagentes (86,87). Embora a técnica de adsorção/dessorção de N₂ seja importante na análise de superfície e poros do material de estudo; ela não é autossuficiente na determinação da ação catalítica da amostra, sendo necessário aliá-la à outras técnicas (84).

 Tabela 4.2- Área superficial, obtida por análise BET dos óxidos obtidos a

 partir de decomposição térmica do MOF Ce-BTC-1-pd.

Amostra	BET Área superficial (m²/g)	Porosidade (cm³/g)	BJH Tamanho dos poros (Å)
CeO ₂ -1-300-pd	90.32	0.128	69.5
CeO ₂ -1-400-pd	95.05	0.108	54.8
CeO ₂ -1-500-pd	69.01	0.114	61.6
CeO ₂ -1-700-pd	17.20	0.039	97.3
CeO ₂ -1-900-pd	5.43	0.009	126

Em processos de decomposição térmica de MOF-76 a base de cério para a obtenção de céria, trabalhos anteriores obtiveram áreas superficiais (S_{BET}) inferiores às observadas na Tabela 4.2. Chen, et al (2017) (73) sintetizaram o CeO₂-300°C com área superficial S_{BET} de 65,7 m².g⁻¹. O óxido obtido por Wang, et al (2021) (88) CeO₂-500°C demonstrou S_{BET} de 53,6 m².g⁻¹.

A ceria obtida pelo método tradicional sol-gel tem área superficial inferior às rotas por decomposição térmica de MOFs. Em trabalho realizado por Nascimento, et al, (2016) o óxido CeO₂-650°C apresentou S_{BET} 32 m².g⁻¹ (28,89).

4.8. Espectroscopia de fotoelétrons excitados por Raios X - XPS

Nesta técnica a superfície da amostra é analisada por Raios-X e os elétrons emitidos são detectados (efeito fotoelétrico). A energia cinética destes elétrons da superfície (até 10 nm de profundidade) é medida e relacionada à energia de ligação, orbitais e ambiente químico do elemento (90).

Foram analisadas por XPS as amostras de Ce-BTC-1-pd, Ce-BTC-2-pd, Ce-BTC-3-pd e seus produtos de decomposição térmica a 300, 400, 500, 700 e 900°C. A técnica foi empregada a fim de quantificar os estados de oxidação do cério presente na superfície dos materiais.

Tabela 4.3- Resultados de XPS das proporções entre Ce³⁺ e Ce⁴⁺ das MOFs e seus respectivos produtos de decomposição térmica.

Amostros	Concentração (%)		
Amostras	Ce ³⁺	Ce ⁴⁺	
Ce-BTC-1-pd	100	0	
CeO ₂ -1-300°C-pd	7,92	92,08	
CeO ₂ -1-400°C-pd	4,6	95,4	
CeO ₂ -1-500°C-pd	7,61	92,39	
CeO ₂ -1-700°C-pd	7,19	92,81	
CeO ₂ -1-900°C-pd	6,65	93,35	
Ce-BTC-2-pd	100	0	
CeO ₂ -2-300°C-pd	7,22	92,78	
CeO ₂ -2-400°C-pd	8,92	91,08	
CeO ₂ -2-500°C-pd	12,18	87,82	
CeO ₂ -2-700°C-pd	6,55	93,45	
CeO ₂ -2-900°C-pd	5,58	94,42	
Ce-BTC-3-pd	100	0	
CeO ₂ -3-300°C-pd	7,05	92,95	
CeO ₂ -3-400°C-pd	7,81	92,19	
CeO ₂ -3-500°C-pd	4,39	95,61	
CeO ₂ -3-700°C-pd	6,62	93,38	
CeO ₂ -3-900°C-pd	6,26	93,74	

O espectro de alta resolução Ce 3d é constituído por multipletos representando transições à diferentes estados (91). Os MOFs Ce-BTC das três rotas sem tratamento térmico apresentam apenas picos Ce³⁺ nomeados v⁰, u^o, v['] e u['], cujas respectivas energias de ligação são 881,46 eV, 899,82 eV, 855,39 eV e 903,79 eV (91).

Após o processo de calcinação, o espectro Ce 3d apresenta pico adicional de energia 915,59 eV característico do Ce⁴⁺, intitulado u^{³⁷}. Outros picos referentes ao Ce⁴⁺ também são encontrados após tratamento térmico, sendo estes: v em 882,65 eV, u em 900,96 eV, v^{³⁷} em 888,65 eV, u^⁷ em 906,95 eV, e v^{³⁷⁷} em 897,99 eV (91). Em suma, estes resultados apontam a ocorrência de processo oxidativo na formação do CeO₂, concomitante ao tratamento térmico.

A proporção entre Ce^{3+} e Ce^{4+} apresentada na Tabela 4.3 pode ser relacionada à oxidação do Ce-BTC após tratamento térmico (91,92). A composição da superfície dos óxidos analisados apresenta porcentagens próximas ou maiores que 90% para o Ce⁴⁺ e pequena porcentagem de Ce³⁺.

4.9. Análise de capacidade catalítica

Como descrito na seção 3.2.12, os MOFs já calcinados foram misturados à fuligem do modelo Printex (Degussa) e submetidos à análise de TGA/DSC/DTA.



Figura 4. 18 – Análise de TGA/DSC do CeO₂-1-400°C-pd misturado à fuligem modelo Printex[®].



Figura 4.19 – Temperaturas de decomposição da fuligem do modelo Printex[®] com a presença dos catalisadores obtidos a partir das sínteses Ce-BTC-1-pd, Ce-BTC-2-pd e Ce-BTC-3-pd.

A fuligem, sem a presença de catalisador, inicia sua combustão a 600°C (11,93-95). Com a presença dos catalisadores, a fuligem se decompôs termicamente entre 370°C a 460°C, como mostrado na Tabela 4.4.

Nascimento et. al. (2018) (89) sintetizaram a céria pura pelo método de Pechini, e estudaram-na como catalisadora no processo de combustão da fuligem, através do teste catalítico descrito no item *3.2.12;* cujo CeO₂ puro reduziu a temperatura de queima para 455°C.

Os resultados obtidos durante os testes de decomposição da fuligem Printex® em contato com cada catalisador sintetizado são apresentados na Tabela 4.4. Os dados são dispostos de acordo com o MOF precursor e *Redução de fulígem por cería obtída na decomposíção térmíca de polímeros ínorgânícos* temperatura de calcinação utilizada durante a síntese dos óxidos. Todos os óxidos obtidos sob calcinação de 300°C e 400°C reduziram em média a temperatura de oxidação da fuligem para 379°C com desvio padrão entre dados de 7°C. Os óxidos obtidos sob 500°C oxidaram a fuligem em média a 383°C com desvio padrão de 9°C entre os dados. O grupo de amostras Ce-BTC-1-pd, Ce-BTC-2-pd e Ce-BTC-3-pd que foram também calcinados a 700 e 900°C expressaram médias de 408 e 446°C; com desvios de 12 e 19°C, respectivamente.

Os resultados expressos na Tabela 4.4 demonstram que todos os óxidos sintetizados a partir de variações do MOF-76, são capazes de catalisar a combustão da fuligem com resultados promissores. Dentre os resultados, os grupos mais eficientes à oxidação de material particulado são os óxidos obtidos a partir de calcinação a 300 e 400°C, que desempenharam as menores temperaturas e menores variações entre dados.

Todos os resultados obtidos (Tabela 4.4) foram próximos, entretanto os produtos obtidos a partir da Ce-BTC-1-pd se mostraram um dos mais promissores. As rotas 2 e 3 de precipitação direta obtiveram bons resultados, com desempenho similar entre ambas.

Dentre as temperaturas de calcinação das MOFs Ce-BTC-pd, os melhores resultados encontram-se nos produtos calcinados a 400°C. As amostras CeO₂-1-400°C-pd e CeO₂-3-400°C-pd apresentaram os melhores desempenhos catalíticos na combustão de fuligem, próximo a 370 °C (Figura 4.18).

Tabela 4.4 - Temperatura de decomposição da fuligem (Printex[®]), obtida a partir de análise de TGA-DSC, sob presença dos catalisadores obtidos via decomposição dos MOFs a base de cério.

MOFs precursoras	300°C	400°C	500°C	700°C	900°C
Ce-BTC-1-pd	380°C	370°C	382°C	395°C	425°C
Ce-BTC-2-pd	387°C	384°C	385°C	410°C	460°C
Ce-BTC-3-pd	380°C	371°C	387°C	418°C	453°C
Ce-BTC-1-s	376°C	379°C	382°C		
Ce-BTC-2-s	370°C	378°C	374°C		
Ho _{0,05} Ce _{0,95} -BTC-s	384°C	385°C	392°C		
Ho _{0,1} Ce _{0,9} -BTC-s	390°C	397°C	402°C		
Tb _{0,05} Ce _{0,95} -BTC-s	372°C	376°C	383°C		
Tb _{0,1} Ce _{0,9} -BTC-s	372°C	375°C	375°C		
Pr _{0,05} Ce _{0,95} -BTC-s	376°C	374°C	370°C		
Pr _{0,1} Ce _{0,9} -BTC-s	370°C	370°C	373°C		
Ho _{0,05} Ce _{0,95} -BTC-pd	378°C	388°C	394°C		
Ho _{0,1} Ce _{0,9} -BTC-pd	386°C	385°C	393°C		
Tb _{0,05} Ce _{0,95} -BTC-pd	390°C	379°C	377°C		
Tb _{0,1} Ce _{0,9} -BTC-pd	379°C	381°C	379°C		
Pr _{0,05} Ce _{0,95} -BTC-pd	374°C	374°C	389°C		
Pr _{0,1} Ce _{0,9} -BTC-pd	377°C	373°C	374°C		


Figura 4.20 – Temperaturas de decomposição da fuligem do modelo Printex[®] com a presença dos catalisadores obtidos a partir das sínteses solvotermais Ce-BTC-1-s e Ce-BTC-2-s.

Os catalisadores apresentados na Figura 4.20 obtidos por rota solvotermal se diferenciam apenas pela proporção entre Ce(NO₃)₃·6H₂O e H₃BTC utilizada durante a síntese. A rota 2 utilizou excesso de cério em relação ao ligante (1,5:1 respectivamente) enquanto a rota 1 obedeceu a proporção estequiométrica da reação. A rota por excesso de cério forneceu melhores resultados em todos os testes catalíticos, variando entre 1 e 8°C em relação à síntese Ce-BTC-1-s.

Entre as misturas entre cério e hólmio, os catalisadores obtidos a partir da síntese Ho_{0,1}Ce_{0,9}-BTC-s se mostraram menos eficientes na oxidação da fuligem do que as outras rotas com Ho, como demonstrado no gráfico da Figura 4.21. As *Redução de fulígem por cería obtída na decomposíção térmíca de polímeros ínorgânícos* demais sínteses Ho_{0,05}Ce_{0,95}-BTC-s, Ho_{0,1}Ce_{0,9}-BTC-pd e Ho_{0,05}Ce_{0,95}-BTC-pd apresentaram resultados promissores e próximos entre si, com destaque ao catalisador Ho_{0,05}Ce_{0,95}O₂-300°C-pd que forneceu o melhor resultado do conjunto Ho/Ce para a decomposição da fuligem em 378°C.

A classe de estruturas de MOF-76 com Ho³⁺ dispõem de alta estabilidade térmica e área superficial na faixa de S_{BET} 600 m².g⁻¹, como já estudado por Almási, et al (2016) (70). A ampla área superficial da estrutura permite a eficiência no processo catalítico, cooperando para os resultados obtidos Figura 4.21 e na Tabela 4.4. Entretanto os resultados obtidos com as amostras de Cério e Hólmio não ultrapassam em termos de atividade catalítica às demais misturas entre terras raras estudadas (Praseodímio e Térbio).



Figura 4.21 – Temperaturas de decomposição da fuligem do modelo Printex[®] com a presença dos catalisadores obtidos a partir das sínteses de Ho_xCe_y-BTC através de precipitação direta e solvotermal.

Dentre os catalisadores obtidos da mistura entre praseodímio e cério apresentados na Figura 4.22, os produtos sintetizados a partir do MOF Pr_{0,1}Ce_{0,9}-BTC-s se destacam com as menores temperaturas de decomposição de fuligem do grupo de 370°C para os óxidos Pr_{0,1}Ce_{0,9}O₂-300°C-s e Pr_{0,1}Ce_{0,9}O₂-400°C-s. O maior resultado do grupo foi alcançado a partir do MOF Pr_{0,05}Ce_{0,95}-BTC-pd, que para as calcinações a 300 e 400°C, manteve a temperatura de decomposição da fuligem em 374°C e no óxido à 500°C, o Printex® se decompôs em 389°C.

A mistura entre ceria e outras terras raras pode elevar a área superficial e vacâncias de oxigênio, influenciando na ação catalítica do óxido convencional. Em estudos realizados por Lee J., et al (2021), o LanCeO₂ sintetizado a partir do método de Pechini, é capaz de oxidar a fuligem Printex[®] em 473°C, enquanto a ceria sintetizada no mesmo trabalho alcançou resultados em 529°C. Evidenciando que a inserção de lantânio promoveu a formação de vacâncias na estrutura da ceria e consequente aprimoramento na ação catalítica (96).

Uma terra rara de dimensões e propriedades similares ao Lantânio é o Praseodímio, cujos raios iônicos são de La³⁺ 1,17Å, Pr³⁺ 1,13Å e Ce³⁺ 1,15Å; enquanto Térbio e Hólmo se diferem mais destas dimensões Tb³⁺ 1,06Å e Ho³⁺ 1,04Å (97). Singhania A. e Bhaskarwar A.N. (2018) demonstraram que assim como o lantânio, o praseodímio desencadeia características promissoras à catálise (98). Em termos de ganho de estabilidade térmica e atividade catalítica a ceria dopada com Praseodímio se destaca quando comparada com outros dopantes, como a CeO₂ sintetizada pelo método de Pechini (99).



Figura 4.22 – Temperaturas de decomposição da fuligem do modelo Printex[®] com a presença dos catalisadores obtidos a partir das sínteses de Pr_xCe_y-BTC através de precipitação direta e solvotermal.

A Figura 4.23 apresenta os resultados da decomposição de Printex® na presença de óxidos mistos de Térbio e Cério, obtidos a partir de MOFs solvotermais e de precipitação direta. Os principais resultados deste grupo estão distribuídos entre 372 à 379°C. A amostra Tb_{0,05}Ce_{0,95}-BTC-s demonstrou grande variação no óxido de 500°C, com temperatura de decomposição em 383°C. Outra amostra que apresentou resultado com grande variação dos demais foi a Tb_{0,05}Ce_{0,95}-BTC-pd que no óxido obtida a 300°C oxidou a fuligem a 390°C.

Assim como os demais Ln-MOF-76 (100), as estruturas desta classe contendo íons térbio apresentam alta resistência térmica, mantendo sua rede até

 600° C. O Tb-MOF-76 também conta com alta porosidade e área superficial de S_{BET} 505 m².g⁻¹. Por tais propriedades o MOF-76 a base de térbio vem sendo estudado para o armazenamento de substâncias, como o hidrogênio, por Garg e Almási, et al (2022) (70,100).



Figura 4.23 – Temperaturas de decomposição da fuligem do modelo Printex[®] com a presença dos catalisadores obtidos a partir das sínteses de Tb_xCe_y-BTC através de precipitação direta e solvotermal.

O bom desempenho catalítico das amostras calcinadas entre 300-500°C podem ser relacionados à coexistência de diferentes sistemas cristalinos e à morfologia de nano bastões (101).

As amostras CeO₂-1-500°C-pd, CeO2-2-500°C-pd e CeO₂-3-500°C-pd foram submetidas à testes de reprodutibilidade catalítica, como descrito no item

3.2.13. As temperaturas obtidas nas análises são apresentadas na Tabela 4.5 e comparadas na Figura 4.24.



Figura 4.24 – Gráfico de comparação entre as temperaturas observadas nos testes de reprodutibilidade das amostras CeO₂-1-500°C-pd, CeO₂-2-500°C-pd e CeO₂-3-500°C-pd.

Através da comparação da Figura 4.24. é possível observar que o óxido CeO₂-2-500°C-pd apresentou temperaturas de decomposição da fuligem superiores aos demais catalisadores durante o segundo e terceiro ciclo.

Tabela 4.5 – Resultados dos testes de reprodutibilidade das amostras CeO₂-1-500°C-pd, CeO₂-2-500°C-pd e CeO₂-3-500°C-pd.

CeO ₂ + fuligem	1° ciclo (°C)	2° ciclo (°C)	3° ciclo (°C)
CeO2-1-500°C-pd	382	375	385
CeO2-2-500°C-pd	385	396	394
CeO ₂ -3-500°C-pd	387	374	377

Os resultados entre o 1° ciclo e o 3° ciclo estão dentro de um intervalo médio de 10°C, indicando que a reutilização do material não interferiu nas propriedades catalíticas das amostras.

Também foram conduzidas decomposições térmicas a 500°C sob atmosfera inerte (argônio) das amostras Ce-BTC-1-pd, Ce-BTC-2-pd e Ce-BTC-3-pd, como descrito no item 3.2.11, com a finalidade de comparar a performance catalítica entre os óxidos de atmosfera oxidante. Entretanto as novas temperaturas de catálise não apresentaram diferença significativa, sendo 375°C para o CeO₂-1-500°C-pd-Ar; 377°C para o CeO₂-2-500°C-pd-Ar e 372°C para CeO₂-3-500°C-pd-Ar. Indicando não ser necessário a decomposição em atmosfera inerte.

Os dados apresentados na Tabela 4.4 mostram que as sínteses de CeO₂ misturadas à Térbio quando submetidas a análise catalítica alcançaram resultados promissores entre 372°C para Tb_{0,1}Ce_{0,9}O₂-300°C-s e Tb_{0,05}Ce_{0,95}O₂-300°C-s até 390°C para o catalisador Tb_{0,05}Ce_{0,95}O₂-300°C-pd. As sínteses de ceria misturadas à Hólmio apresentaram resultados entre 378°C para o óxido Ho_{0,05}Ce_{0,95}O₂-300°C-pd até 402°C na amostra Ho_{0,1}Ce_{0,9}O₂-500°C-s. Já as sínteses entre Praseodímio e CeO₂ demonstraram as menores temperaturas entre as misturas de terras raras, com resultados de 370°C para os catalisadores Pr_{0,1}Ce_{0,9}O₂-300°C-s, Pr_{0,1}Ce_{0,9}O₂-400°C-s e Pr_{0,05}Ce_{0,95}O₂-500°C-s como demonstrado nas Figuras 4.22 e 4.25; chegando até 389°C com o produto Pr_{0,05}Ce_{0,95}O₂-500°C-pd.

Os resultados obtidos nas misturas de Cério com Praseodímio, Térbio e Hólmio são comparáveis aos resultados da céria sintetizada a partir dos MOFs Ce-BTC-1-pd, Ce-BTC-2-pd, Ce-BTC-3-pd, Ce-BTC-1-s e Ce-BTC-2-s. Entre os óxidos calcinados entre 300°C a 500°C sem a presença de outras terras raras, apresentaram faixa de decomposição da fuligem entre 370°C a 387°C, já os óxidos obtidos a partir de MOFs entre Tb/Ce, Pr/Ce e Ho/Ce, sob as mesmas temperaturas de calcinação, apresentaram oxidação da fuligem entre 370°C até 402°C. Portanto os óxidos sem a adição dos lantanídeos Tb, Pr e Ho desempenham a decomposição da fuligem dentro de um menor intervalo de temperatura, partindo de um mesmo ponto mínimo de 370°C.

Os resultados obtidos neste projeto, a partir de MOFs de misturas entre terras raras se mostraram mais promissoras do que alguns óxidos entre terras raras e metais de transição. O óxido CeO₂:ZnO estudado por Nascimento L.F. et al (2014) alcançou a decomposição de fuligem, sob as mesmas condições, em 410°C (25,26). O óxido misto CeO₂– ZnO–La₂O₃ sintetizado a partir do método sol-gel com o cério bivalente e lantâneo trivalente, quando submetido ao mesmo teste catalítico, reduziu a temperatura de oxidação da fuligem para 390°C (89). Em pesquisa realizada por Rangaswamy A. et al (2015) o óxido CeO₂-Sm₂O₃ sintetizado a partir de MOF por precipitação direta e calcinado a 500°C alcançou temperatura de decomposição da fuligem em 417°C (102). Os óxidos mistos entre Ce⁴⁺ e outra terra rara (TR) de nox 3+ apresentam maiores temperaturas de decomposição de fuligem quando comparados aos óxidos Ce⁴⁺/TR⁴⁺.



Figura 4.25 – Análise termogravimétrica do catalisador Pr_{0,05}Ce_{0,95}O₂-500°C-s misturado com fuligem do modelo Printex[®] em proporção de massa 9:1, respectivamente.

Dentre os 57 catalisadores sintetizados, dispostos na Tabela 4.4, 56 óxidos demonstraram maior eficiência na oxidação da fuligem do que a céria comercializada pela Aldrich[®]. O CeO₂ comercial, quando misturado com fuligem Printex[®], pelo processo descrito na seção 3.2.12, demonstrou a decomposição de fuligem em 458°C através de análises de TGA/DTA apresentadas na Figura 4.26. A céria já comercializada é comparável ao resultado do catalisador CeO₂-2-900°C-pd que desempenhou a oxidação da fuligem em 460°C. Os outros óxidos apresentaram resultados próximos à céria Aldrich[®], sendo 425°C à CeO₂-1-pd-900°C e 453°C à CeO₂-3-pd-900°C, sendo também, as maiores temperaturas de decomposição dentre todos os catalisadores sintetizados. Os óxidos formados a partir de calcinação a 900°C são os que mais se assemelham com a céria Aldrich[®] em termos de temperatura de oxidação de fuligem.



Figura 4.26 - Análise termogravimétrica do catalisador CeO₂ fabricado pela Aldrich, misturado com fuligem do modelo Printex[®] em proporção de massa 9:1, respectivamente.

4.10. Temperatura Programada de Redução -TPR

Após a realização de tratamento térmico prévio, as amostras de catalisadores CeO₂-1-300°C-pd, CeO₂-1-400°C-pd, CeO₂-1-500°C-pd, CeO₂-1-700°C-pd e CeO₂-1-900°C-pd foram submetidas à análise de Temperatura Programada de Redução (TPR). Os testes acompanharam a capacidade de redução dos óxidos dentre o intervalo de temperatura ambiente e 900°C, sob rampa de aquecimento de 10°C.min⁻¹, e vazão de 50 mL.min⁻¹, cuja típica mistura de gases foi de 10% de H₂ em 90% de Ar.



Figura 4.27 – Gráfico de Temperatura Programada de Redução (TPR) para os óxidos de CeO₂-1-300°C-pd, CeO₂-1-400°C-pd, CeO₂-1-500°C-pd, CeO₂-1-700°C-pd e CeO₂-1-900°C-pd.

Através de detector de condutividade térmica (TCD) as análises de TPR relacionam temperatura à corrente elétrica, sendo transformados em mmol de H₂ adsorvidos por grama de catalisador em dada temperatura °C. Os dados das análises em unidades de mmol.g⁻¹ estão apresentados na Tabela 4.6.

Tabela 4.6 – Resultados de TPR convertidos em mmol de H₂ adsorvidos por grama de óxido, para os catalisadores CeO₂-1-300°C-pd, CeO₂-1-400°C-pd, CeO₂-1-500°C-pd, CeO₂-1-700°C-pd e CeO₂-1-900°C-pd.

Amostras de CeO ₂ -1-°C-pd	300°C	400°C	500°C	700°C	900°C
Pico 1 (mmol.g ⁻¹)	0,42	0,65	0,62	0,07	0,07
Pico 2 (mmol.g ⁻¹)	0,60	0,07	0,36	0,57	0,79
Pico 1 + Pico 2 (mmol.g ⁻¹)	1,02	0,72	0,98	0,64	0,86

Os perfis de TPR da Figura 4.27 estão de acordo com diferentes trabalhos publicados na literatura (28,103-105). Os perfis apresentam dois picos principais para as amostras analisadas, sendo o primeiro na região entre 300 a 600°C e o segundo na faixa de 650 a 900°C. Tais picos são característicos à espécie CeO₂, cujo primeiro pico caracteriza-se à região superficial, enquanto o segundo à região de bulk; podendo ter pequena variação de temperatura entre diferentes publicações.

Dentre os catalisadores estudados em TPR, o CeO₂-1-300°C-pd indicou a eliminação de benzeno, também observado no espectrômetro de massas em m/z = 78. Pela baixa temperatura usada no processo de calcinação do óxido, o ligante orgânico tereftalato ainda pode apresentar traços de sua presença, sendo eliminado em forma de benzeno.

As amostras de CeO₂-1-700°C-pd e CeO₂-1-900°C-pd se assemelham à ceria obtida pelo convencional método de Pechini. Estas não apresentam espécies redutíveis em superfície, assim como nos resultados alcançados por Zhang et al. 2020 (105). O aumento de temperatura de calcinação implica na diminuição de área superficial, interferindo também na adsorção de H₂ durante a análise de TPR (105). Relacionando o menor armazenamento de H₂ para espécies calcinadas sob elevadas temperaturas.

Conclusões

5. CONCLUSÕES

Os sistemas de nanopartículas de CeO₂ sintetizadas a partir da decomposição térmica de MOFs se provaram eficientes na diminuição da temperatura de combustão da fuligem de 600°C para 370°C. Para a catálise da combustão completa de material particulado, os sistemas de CeO₂, Pr_xCe_yO_z, Tb_xCe_yO_z e Ho_xCe_yO_z apresentaram resultados semelhantes entre si. Dentre os sistemas destacam-se os óxidos de Pr_xCe_yO_z pela maior incidência de baixas temperaturas à catálise. Análises de DRX indicaram que os óxidos obtidos apresentam sistema cristalino cúbico Fm-3m. De acordo com os dados obtidos por DRX com variação de temperatura, há uma transição de fase (amorfocristalino) em torno de 300 °C, que deve estar relacionado a eficiência catalítica do material. A morfologia também se mostrou diretamente interligada à capacidade catalítica destes óxidos. As imagens de MEV demonstraram que as partículas calcinadas a baixas temperaturas assumem morfologia de nanobastões, de dimensões entre 100 a 120 nm. Com o aumento da temperatura de decomposição das MOFs a partir de 500°C, há a coexistência com a morfologia de nanoesferas, influenciando na diminuição da capacidade catalítica destes óxidos. A coexistência dos estados Ce³⁺ e Ce⁴⁺ na superfície dos produtos estudados contribuem para a ação catalítica, mas não explicam a capacidade destes catalisadores. A fuligem (Printex®) é decomposta a temperatura muito inferior quando catalisada ceria via decomposição de MOFs (370°C) se comprada às obtidas via Pechini ou Sol-gel (458°C).

6. REFERÊNCIAS BIBLIOGRÁFICAS:

 (1) Conselho Nacional do Meio Ambiente CONAMA. Resolução nº491, de 19 de novembro de 2018, Padrões de Qualidade do Ar. Diário Oficial da União 22 de nov de 2018; seção 1, 223, 155.

(2) CETESB. Relatório de Qualidade do Ar no Estado de São Paulo 2020.
2020. [Internet]. Companhia Ambiental do Estado de São Paulo. [Cited 2023 fev
17]. Available from: https://cetesb.sp.gov.br/ar/wp-content/uploads/sites/28/2021/05/Relatorio-de-Qualidade-do-Ar-no-Estado-de-Sao-Paulo-2020.pdf.

(3) Lu J, Li B, Li H, Al-Barakani A. Expansion of city scale, traffic modes, traffic congestion, and air pollution. Cities. 2021;108:102974.

(4) Zhang R, Wang G, Guo S, Zamora ML, Ying Q, Lin Y, et al. Formation of Urban Fine Particulate Matter. Chem Rev. 2015;115(10):3803–55.

(5) Lee K, Michael G, Hasenkopf C. Air Quality Life Index AQLI. Annual Update. Energy Policy Institute at the University of Chicago (EPIC). 2022;(jun): 1–30.

(6) Ehsanifar M, Tameh AA, Farzadkia M, Kalantari RR, Zavareh MS, Nikzaad H, et al. Exposure to nanoscale diesel exhaust particles: Oxidative stress, neuroinflammation, anxiety and depression on adult male mice. Ecotoxicol Environ Saf. 2019;168:338–47.

(7) Rodrigues Teixeira AC, Borges RR, Machado PG, Mouette D, Dutra Ribeiro FN. PM emissions from heavy-duty trucks and their impacts on human health. Atmos Environ. 2020;241(April):117814.

(8) Kwon HS, Ryu MH, Carlsten C. Ultrafine particles: unique physicochemical properties relevant to health and disease. Exp Mol Med. 2020;52(3):318–28.

(9) Ramachandran S, Rajesh TA, Cherian R. Black carbon aerosols over source vs. background region: Atmospheric boundary layer influence, potential source regions, and model comparison. Atmos Res. 2021;256(December 2020):105573.

(10) Müller JO, Su DS, Jentoft RE, Wild U, Schlögl R. Diesel engine exhaust emission: Oxidative behavior and microstructure of black smoke soot particulate. Environ Sci Technol. 2006;40(4):1231–6.

(11) Matti Maricq M. Chemical characterization of particulate emissions from diesel engines: A review. J Aerosol Sci. 2007;38(11):1079–118.

(12) Shindell D, Kuylenstierna JCI, Vignati E, Van Dingenen R, Amann M, Klimont Z, et al. Simultaneously mitigating near-term climate change and improving human health and food security. Science. 2012;335(6065):183–9.

(13) Pope CA, Burnett RT, Thurston GD, Thun MJ, Calle EE, Krewski D, et al. Cardiovascular Mortality and Long-Term Exposure to Particulate Air Pollution: Epidemiological Evidence of General Pathophysiological Pathways of Disease. Circulation. 2004;109(1):71–7.

(14) Venkataswamy P, Jampaiah D, Rao KN, Reddy BM. Nanostructured $Ce_{0.7}Mn_{0.3}O_{2-\delta}$ and $Ce_{0.7}Fe_{0.3}O_{2-\delta}$ solid solutions for diesel soot oxidation. Appl Catal A Gen. 2014;488:1–10.

(15) Koltsakis G, Haralampous O, Depcik C, Ragone JC. Catalyzed diesel particulate filter modeling. Rev Chemical Engineering. 2013;29:1–61.

(16) Yang S, Deng C, Gao Y, He Y. Diesel particulate filter design simulation:A review. Advances in Mechanical Engineering. Hindawi Publishing Corporation.2016;8:1–14.

(17) Kurien C, Srivastava AK, Gandigudi N, Anand K. Soot deposition effects and microwave regeneration modelling of diesel particulate filtration system. Journal of the Energy Institute [Internet]. 2020;93(2):463–73. Available from: https://doi.org/10.1016/j.joei.2019.07.005

(18) Tang T, Zhang J, Cao D, Shuai S, Zhao Y. Experimental study on filtration and continuous regeneration of a particulate filter system for heavy-duty diesel engines. J Environ Sci (China) [Internet]. 2014;26(12):2434–9. [Cited 2023 fev 17]. Available from: http://dx.doi.org/10.1016/j.jes.2014.04.004

(19) You H, Gao R, Hu P, Liang K, Zhou X, Huang X, et al. Sensitivity analysis of diesel particulate filters to geometric parameters during soot loading and its *Redução de fulígem por cería obtída na decomposíção térmíca de polímeros ínorgânícos* multi-objective optimization. Process Safety and Environmental Protection [Internet]. 2022;159:251–65. [Cited 2023 fev 17]. Available from: https://doi.org/10.1016/j.psep.2021.12.040.

(20) Zerboni A, Rossi T, Bengalli R, Catelani T, Rizzi C, Priola M, et al. Diesel exhaust particulate emissions and in vitro toxicity from Euro 3 and Euro 6 vehicles. Environmental Pollution. 2022;297:118767.

(21) Fox JT, Yang K, Hunsicker R. Diesel Particulate Filter Cleaning Effectiveness: Estimated Ash Loading, Quantified Particulate Removal, and Postcleaning Filter Pressure Drop. Emission Control Science and Technology. 2020;6(1):75–85.

(22) Professional Cleaning Technology, Particle Filters and SCR Retrofit Systems COMPANY PROFILE [Internet]. Advanpure Group; 2021. [Cited 2023 fev 17]. Available from: https://advanpure.com/wpcontent/uploads/2021/03/Brochure_Company_Presentation_EN_web_v2.pdf.

(23) Zhou T, Li L, Cheng J, Hao Z. Preparation of binary washcoat deposited on cordierite substrate for catalytic applications. Ceram Int. 2010;36(2):529–34.

(24) Neyertz CA, Miró EE, Querini CA. K/CeO₂ catalysts supported on cordierite monoliths: Diesel soot combustion study. Chemical Engineering Journal. 2012;181–182:93–102.

(25) Nascimento LF, Martins RF, Silva RF, De Sousa Filho PC, Serra OA. Rudoped ceria-zirconia mixed oxides catalyze soot combustion. Reaction Kinetics, Mechanisms and Catalysis. 2014;111(1):149–65.

(26) Nascimento LF, Martins RF, Silva RF, Serra OA. Catalytic combustion of soot over ceria-zinc mixed oxides catalysts supported onto cordierite. J Environ Sci (China). 2014;26(3):694–701.

(27) Nascimento LF, Serra OA. Washcoating of cordierite honeycomb with ceria-copper mixed oxides for catalytic diesel soot combustion. Process Safety and Environmental Protection. 2016;101:134–143.

(28) Nascimento LF, Lima JF, de Sousa Filho PC, Serra OA. Control of diesel particulate emission based on Ag/CeO_x/FeO_y catalysts supported on cordierite. Chemical Engineering Journal. 2016;290:454–64.

(29) Martínez-Munuera JC, Serrano-Martínez VM, Giménez-Mañogil J, Yeste MP, García-García A. Unraveling the nature of active sites onto copper/ceriazirconia catalysts for low temperature CO oxidation. Catal Today. 2022;384– 386:246–56.

(30) Zawadzki M, Walerczyk W, López-Suárez FE, Illán-Gómez MJ, Bueno-López A. CoAl2O4 spinel catalyst for soot combustion with NOx/O2. Catal Commun. 2011;12(13):1238–1241.

(31) Lin H, Li Y, Shangguan W, Huang Z. Soot oxidation and NOx reduction over BaAl₂O₄ catalyst. Combust Flame. 2009;156(11):2063–2070.

(32) Soloviev SO, Kapran AY, Kurylets YP. Oxidation of diesel soot on binary oxide CuCr(Co)-based monoliths. J Environ Sci (China). 2015;28:171–177.

(33) Zhang R, Luo N, Chen B, Kaliaguine S. Soot combustion over lanthanum cobaltites and related oxides for diesel exhaust treatment. Energy and Fuels. 2010;24(7):3719–3726.

(34) Russo N, Furfori S, Fino D, Saracco G, Specchia V. Lanthanum cobaltite catalysts for diesel soot combustion. Appl Catal B. 2008;83(1–2):85–95.

(35) Nascimento LF, Martins RF, Silva RF, Serra OA. Catalytic combustion of soot over ceria-zinc mixed oxides catalysts supported onto cordierite. J Environ Sci (China). 2014;26(3):694–701.

(36) Nascimento LF, Serra OA. Washcoating of cordierite honeycomb with ceria-copper mixed oxides for catalytic diesel soot combustion. Process Safety and Environmental Protection. 2016;101:134–143.

(37) Sousa Filho PC, Serra OA. Terras raras no brasil: Histórico, produção e perspectivas. Quim Nova. 2014;37(4):753–60.

(38) Kas Ïpar J, Fornasiero P, Graziani M. Use of CeO 2-based oxides in the three-way catalysis.

(39) Nascimento FL. Estudo e desenvolvimento do compósito micronanoestruturado a base de nanotubos de carbono como suporte catalítico em reações orgânicas. Tese [Doutorado]. Universidade de São Paulo; 2011.

(40) Miceli P, Bensaid S, Russo N, Fino D. Effect of the morphological and surface properties of CeO₂-based catalysts on the soot oxidation activity. Chemical Engineering Journal. 2015;278:190–8.

(41) Ai L, Li L, Zhang C, Fu J, Jiang J. MIL-53(Fe): A metal-organic framework with intrinsic peroxidase-like catalytic activity for colorimetric biosensing.
 Chemistry - A European Journal. 2013;19(45):15105–8.

(42) Krishna K, Bueno-López A, Makkee M, Moulijn JA. Potential rare-earth modified CeO₂ catalysts for soot oxidation. In: Topics in Catalysis. 2007;42:221–228.

(43) Kurien C, Srivastava AK, Gandigudi N, Anand K. Soot deposition effects and microwave regeneration modelling of diesel particulate filtration system. Journal of the Energy Institute. 2020;93(2):463–73.

(44) Grieshammer S, Momenzadeh L, Belova I v., Murch GE. Ionic and thermal conductivity of pure and doped ceria by molecular dynamics. Solid State Ion.
 2020;355:115424

(45) Tsai YC, Lee J, Kwon E, Huang CW, Huy NN, You S, et al. Enhanced catalytic soot oxidation by ce-based MOF-derived ceria nano-bar with promoted oxygen vacancy. Catalysts. 2021;11(9):1128.

(46) Zhang W, Niu X, Chen L, Yuan F, Zhu Y. Soot Combustion over Nanostructured Ceria with Different Morphologies. Sci Rep. 2016;6:29062.

(47) Chen Z, Chen L, Jiang M, Gao X, Huang M, Li Y, et al. Controlled synthesis of CeO₂ nanorods and their promotional effect on catalytic activity and aging resistibility for diesel soot oxidation. Appl Surf Sci. 2020;510:145401.

(48) Aneggi E, Wiater D, de Leitenburg C, Llorca J, Trovarelli A. Shapedependent activity of ceria in soot combustion. ACS Catal. 2014;4(1):172–181.

(49) Hussain MZ, Pawar GS, Huang Z, Tahir AA, Fischer RA, Zhu Y, et al. Porous ZnO/Carbon nanocomposites derived from metal organic frameworks for highly efficient photocatalytic applications - A correlational study. Carbon N Y. 2019;146:348–363.

(50) Furukawa H, Cordova KE, O'Keeffe M, Yaghi OM. The chemistry and applications of metal-organic frameworks. Science. American Association for the Advancement of Science; 2013;341(6149):1230444.

(51) Tang J, Yamauchi Y. Carbon materials: MOF morphologies in control. Nature Chemistry. Nature Publishing Group; 2016;8:638–639.

(52) Cao X, Tan C, Sindoro M, Zhang H. Hybrid micro-/nano-structures derived from metal-organic frameworks: Preparation and applications in energy storage and conversion. Chemical Society Reviews. Royal Society of Chemistry; 2017;46:2660–2677.

(53) Hailian Li;, Mohamed E, O'Keeffe M, Yaghi OM. Design and synthesis of an exceptionally stable and highly porous metal-organic framework. Nature. 1999;402:276–279.

(54) Liu X, Li X, Qian H, Chi J, Chen B, Wang S, et al. Preferential CO oxidation over CuO–CeO₂ catalyst synthesized from MOF with nitrogen-containing ligand as precursor. Int J Hydrogen Energy. 2018;43(52):23299–309.

(55) Geranmayeh S, Mohammadnezhad F, Abbasi A. Preparation of ceria nanoparticles by thermal decomposition of a new two dimensional Ce(III) coordination polymer. J Inorg Organomet Polym Mater. 2016;26(1):109–116.

(56) Chen G, Guo Z, Zhao W, Gao D, Li C, Ye C, et al. Design of Porous/Hollow Structured Ceria by Partial Thermal Decomposition of Ce-MOF and Selective Etching. ACS Appl Mater Interfaces. 2017;9(45):39594–39601.

(57) Chen Z, Chen Z, Farha OK, Chapman KW. Mechanistic Insights into Nanoparticle Formation from Bimetallic Metal-Organic Frameworks. J Am Chem Soc. 2021;143(24):8976–8980.

(58) Sun JL, Chen YZ, Ge B di, Li JH, Wang GM. Three-Shell Cu_@Co_@Ni Nanoparticles Stabilized with a Metal-Organic Framework for Enhanced Tandem Catalysis. ACS Appl Mater Interfaces. 2019;11(1):940–947.

(59) Zhu X, He H, Li Y, Wu H, Fu M, Ye D, et al. CeO₂-supported pt catalysts derived from mofs by two pyrolysis strategies to improve the oxygen activation ability. Nanomaterials. 2020;10(5):983.

(60) Zhang X, Hou F, Li H, Yang Y, Wang Y, Liu N, et al. A strawsheave-like metal organic framework Ce-BTC derivative containing high specific surface area for improving the catalytic activity of CO oxidation reaction. Microporous and Mesoporous Materials. 2018;259:211–219.

(61) Liu K, You H, Zheng Y, Jia G, Huang Y, Yang M, et al. Room-temperature synthesis of multi-morphological coordination polymer and tunable white-light emission. Cryst Growth Des. 2010;10(1):16–19.

(62) Lammert M, Glißmann C, Reinsch H, Stock N. Synthesis and Characterization of New Ce(IV)-MOFs Exhibiting Various Framework Topologies. Cryst Growth Des. 2017;17(3):1125–1131.

(63) Santos PF, Luz PP. Synthesis of a CE-based MOF-76 with high yield: A study of reaction parameters based on a factorial design. J Braz Chem Soc. 2020;31(3):566-573.

(64) Mahalakshmi G, Balachandran V. FT-IR and FT-Raman spectra, normal coordinate analysis and ab initio computations of Trimesic acid. Spectrochim Acta A Mol Biomol Spectrosc. 2014;124:535–547.

(65) Amorim HIS. Estudo de condições da síntese para a obtenção da rede benzenotricarboxílico. Dissertação [Mestrado]. UNIVERSIDADE FEDERAL DO ESPÍRITO SANTO PROGRAMA DE PÓS-GRADUAÇÃO EM QUÍMICA. Vitória; 2017. 70 p.

(66) Mitsutake H, Poppi RJ, Breitkreitz MC. Raman Raman imaging imaging spectroscopy: Spectroscopy: History, history, fundamentals fundamentals and current and current scenario scenario of the oftechnique the technique. Journal

of the Brazilian Chemical Society. Sociedade Brasileira de Quimica; 2019;30(11): 2243–2258.

(67) Loridant S. Raman spectroscopy as a powerful tool to characterize ceriabased catalysts. Catal Today. 2021;373:98–111.

(68) Sartoretti E, Novara C, Giorgis F, Piumetti M, Bensaid S, Russo N, et al. In situ Raman analyses of the soot oxidation reaction over nanostructured ceriabased catalysts. Sci Rep. 2019;9:3875.

(69) Lian X, Yan B. A lanthanide metal-organic framework (MOF-76) for adsorbing dyes and fluorescence detecting aromatic pollutants. RSC Adv. 2016;6(14):11570–11576.

(70) Almáši M, Zeleňák V, Kuchár J, Bourrelly S, Llewellyn PL. New members of MOF-76 family containing Ho(III) and Tm(III) ions: Characterization, stability and gas adsorption properties. Colloids Surf A Physicochem Eng Asp. 2016;496:114–124.

(71) Duan TW, Yan B. Hybrids based on lanthanide ions activated yttrium metal-organic frameworks: Functional assembly, polymer film preparation and luminescence tuning. J Mater Chem C Mater. 2014;2(26):5098–5104.

(72) Zhou L, Li X, Yao Z, Chen Z, Hong M, Zhu R, et al. Transition-Metal Doped Ceria Microspheres with Nanoporous Structures for CO Oxidation. Sci Rep. 2016;6:23900.

(73) Chen G, Guo Z, Zhao W, Gao D, Li C, Ye C, et al. Design of Porous/Hollow Structured Ceria by Partial Thermal Decomposition of Ce-MOF and Selective Etching. ACS Appl Mater Interfaces. 2017;9(45):39594–39601.

(74) Wang Y, Yang Y, Liu N, Wang Y, Zhang X. Sword-like CuO/CeO₂ composites derived from a Ce-BTC metal-organic framework with superior CO oxidation performance. RSC Adv. 2018;8(58):33096–33102.

(75) Garg A, Almáši M, Rattan Paul D, Poonia E, Luthra JR, Sharma A. Metal-Organic Framework MOF-76(Nd): Synthesis, Characterization, and Study of Hydrogen Storage and Humidity Sensing. Front Energy Res. 2021;8:1–6.

(76) Grieshammer S, Momenzadeh L, Belova I V., Murch GE. Ionic and thermal conductivity of pure and doped ceria by molecular dynamics. Solid State Ion. 2020;355:115424.

(77) Calvache-Muñoz J, Prado FA, Tirado L, Daza-Gomez LC, Cuervo-Ochoa G, Calambas HL, et al. Structural and Optical Properties of CeO₂ Nanoparticles Synthesized by Modified Polymer Complex Method. J Inorg Organomet Polym Mater. 2019;29(3):813–826.

(78) Puche SR, Caro P. Rare Earths. 1 ed. Vol. 1. Madrid: Editorial Complutense; 1998. 332 p.

(79) Santos PF, Ribeira J, Luz PP. Physicochemical and electrochemical characterization of Ce/carbonaceous matrices-based composites. Solid State Science. 2020;110:106479.

(80) Chevinly AS, Mobtaker HG, Yousefi T, Shirani AS, Aghayan H. {[Ce(BTC)(H2O)]·DMF}nmetal organic framework as a new adsorbent for removal of neodymium ions. Inorganica Chim Acta. 2017;455:34–40.

(81) Xiong Y, Chen S, Ye F, Su L, Zhang C, Shen S, et al. Synthesis of a mixed valence state Ce-MOF as an oxidase mimetic for the colorimetric detection of biothiols. Chemical Communications. 2015;51(22):4635–4638.

(82) Liu X, Yang H, Han L, Liu W, Zhang C, Zhang X, et al. Mesoporous-shelled CeO2 hollow nanospheres synthesized by a one-pot hydrothermal route and their catalytic performance. CrystEngComm. 2013;15(38):7769–7775.

(83) Santiago AAG, Andrade Neto NF, Longo E, Paskocimas CA, Motta F V., Bomio MRD. Fast and continuous obtaining of Eu³⁺ doped CeO₂ microspheres by ultrasonic spray pyrolysis: characterization and photocatalytic activity. Journal of Materials Science: Materials in Electronics. 2019;30(12):11508–11519.

(84) Thommes M, Kaneko K, Neimark A v., Olivier JP, Rodriguez-Reinoso F, Rouquerol J, et al. Physisorption of gases, with special reference to the evaluation of surface area and pore size distribution (IUPAC Technical Report). Pure and Applied Chemistry. 2015;87(9–10):1051–1069.

(85) Zdravkov BD, Čermák JJ, Šefara M, Janků J. Pore classification in the characterization of porous materials: A perspective. Central European Journal of Chemistry. 2007;5(2):385–95.

(86) Hendriksen BLM, Ackermann MD, van Rijn R, Stoltz D, Popa I, Balmes O, et al. The role of steps in surface catalysis and reaction oscillations. Nat Chem. 2010;2(9):730–4.

(87) Vita A. Catalytic applications of CeO₂-based materials. Catalysts. 2020;10(5):576.

(88) Wang Y, Bi F, Wang Y, Jia M, Tao X, Jin Y, et al. MOF-derived CeO₂ supported Ag catalysts for toluene oxidation: The effect of synthesis method. Molecular Catalysis. 2021;515(1):111922.

(89) Nascimento LF, Lima JF, de Sousa Filho PC, Serra OA. Effect of lanthanum loading on nanosized CeO₂-ZnO solid catalysts supported on cordierite for diesel soot oxidation. J Environ Sci. 2018;73:58–68.

(90) Words K. K-Alpha: A new concept in XPS. [Internet]. Thermo Fisher Scientific Inc. 2008. [Cited 2023 fev 17]]. Available from: https://assets.thermofisher.com/TFS-Assets/CAD/Application-Notes/D16110~.pdf.

(91) Bera P, Anandan C. XRD and XPS studies of room temperature spontaneous interfacial reaction of CeO2 thin films on Si and Si3N4 substrates. RSC Adv. 2014;4(108):62935–9.

(92) Bêche E, Charvin P, Perarnau D, Abanades S, Flamant G. Ce 3d XPS investigation of cerium oxides and mixed cerium oxide ($Ce_xTi_yO_z$). In: Surface and Interface Analysis. 2008;40(3-4):264–267.

(93) Apicella B, Tregrossi A, Ciajolo A, Abrahamson J, Vander Wal RL, Russo
C. The Effect of Temperature on Soot Properties in Premixed Ethylene Flames.
Combustion Science and Technology. 2019;191(9):1558–1570.

(94) Frank B, Schlögl R, Su DS. Diesel soot toxification. Environ Sci Technol.2013;47(7):3026–3027.

(95) Millo F, Vlachos T, Piano A. Physicochemical and mutagenic analysis of particulate matter emissions from an automotive diesel engine fuelled with fossil and biofuel blends. Fuel. 2021;285:119092.

(96) Lee J, Lee MW, Kim MJ, Lee JH, Lee EJ, Jung CH, et al. Effects of La incorporation in catalytic activity of Ag/La-CeO₂ catalysts for soot oxidation. J Hazard Mater. 2021;414: 33676254.

(97) Shannon RD. Revised Effective Ionic Radii and Systematic Studies of Interatomie Distances in Halides and Chaleogenides. Acta Cryst. 1976;32(A):751-767.

(98) Singhania A, Bhaskarwar AN. Effect of rare earth (RE – La, Pr, Nd) metaldoped ceria nanoparticles on catalytic hydrogen iodide decomposition for hydrogen production. International Journal of Hydrogen Energy. 2018;43(10): 4818-4825.

(99) Bueno-López A. Diesel soot combustion ceria catalysts. Appl Catal B. 2014;146:1–11.

(100) Garg A, Almáši M, Saini R, Paul DR, Sharma A, Jain A, et al. A highly stable terbium(III) metal-organic framework MOF-76(Tb) for hydrogen storage and humidity sensing. Environmental Science and Pollution Research. 2022; 35688971.

(101) Liu L, Corma A. Metal Catalysts for Heterogeneous Catalysis: From Single Atoms to Nanoclusters and Nanoparticles. Chem Rev. 2018;118(10):4981–5079.

(102) Rangaswamy A, Sudarsanam P, Reddy BM. Rare earth metal doped CeO₂-based catalytic materials for diesel soot oxidation at lower temperatures. Journal of Rare Earths. 2015;33(11):1162–1169.

(103) Lykaki M, Stefa S, Carabineiro SAC, Pandis PK, Stathopoulos VN, Konsolakis M. Facet-dependent reactivity of Fe₂O₃/CeO₂ nanocomposites: Effect of ceria morphology on CO oxidation. Catalysts. 2019;9(4):371.

(104) Wang X, Liu D, Li J, Zhen J, Zhang H. Clean synthesis of $Cu_2O_@CeO_2$ core@shell nanocubes with highly active interface. NPG Asia Mater. 2015;7(1):e158.

(105) Zhang S, Lee J, Kim DH, Kim T. NO reduction by CO over CoO_x/CeO₂ catalysts: Effect of support calcination temperature on activity. Molecular Catalysis. 2020;482:110703.

7. APÊNDICE

A) Testes catalíticos em TGA/DSC entre ceria obtida por rotas solvotermais e fuligem do modelo Printex[®]

A1. TGA/DSC CeO₂-1-300°C-s, CeO₂-1-400°C-s, CeO₂-1-500°C-s, CeO₂-2-300°C-s, CeO₂-2-400°C-s e CeO₂-2-500°C-s.



B) Testes catalíticos em TGA/DSC entre óxidos a base de cério e hólmio com fuligem do modelo Printex[®]

B1. TGA/DSC Ho_{0,05}Ce_{0,95}O₂-300°C-pd, Ho_{0,1}Ce_{0,9}O₂-300°C-pd, Ho_{0,05}Ce_{0,95}O₂-300°C-s e Ho_{0,1}Ce_{0,9}O₂-300°C-s.



B2. TGA/DSC Ho_{0,05}Ce_{0,95}O₂-400°C-pd, Ho_{0,1}Ce_{0,9}O₂-400°C-pd, Ho_{0,05}Ce_{0,95}O₂-400°C-s e Ho_{0,1}Ce_{0,9}O₂-400°C-s.



B3. TGA/DSC Ho_{0,05}Ce_{0,95}O₂-500°C-pd, Ho_{0,1}Ce_{0,9}O₂-500°C-pd, Ho_{0,05}Ce_{0,95}O₂-500°C-s e Ho_{0,1}Ce_{0,9}O₂-500°C-s.



C) Testes catalíticos em TGA/DTA entre óxidos a base de cério e térbio com fuligem do modelo Printex[®]

C1. TGA/DSC Tb_{0,05}Ce_{0,95}O₂-300°C-pd, Tb_{0,1}Ce_{0,9}O₂-300°C-pd, Tb_{0,05}Ce_{0,95}O₂-300°C-s e Tb_{0,1}Ce_{0,9}O₂-300°C-s.



C2. TGA/DSC Tb_{0,05}Ce_{0,95}O₂-400°C-pd, Tb_{0,1}Ce_{0,9}O₂-400°C-pd, Tb_{0,05}Ce_{0,95}O₂-400°C-s e Tb_{0,1}Ce_{0,9}O₂-400°C-s.



C3. TGA/DSC Tb_{0,05}Ce_{0,95}O₂-500°C-pd, Tb_{0,1}Ce_{0,9}O₂-500°C-pd, Tb_{0,05}Ce_{0,95}O₂-500°C-s e Tb_{0,1}Ce_{0,9}O₂-500°C-s.



D) Testes catalíticos em TGA/DTA entre óxidos a base de cério e praseodímio com fuligem do modelo Printex[®]

D1.	TGA/DSC	Pr _{0,05} Ce _{0,95} O ₂ -300°C-pd,	Pr _{0,1} Ce _{0,9} O ₂ -300°C-pd,
Pr _{0,05}	Ce _{0,95} O ₂ -300°C-s	е	Pr _{0,1} Ce _{0,9} O ₂ -300°C-s.



D2. TGA/DSC $Pr_{0,05}Ce_{0,95}O_2-400^{\circ}C$ -pd, $Pr_{0,1}Ce_{0,9}O_2-400^{\circ}C$ -pd, $Pr_{0,05}Ce_{0,95}O_2-400^{\circ}C$ -s e $Pr_{0,1}Ce_{0,9}O_2-400^{\circ}C$ -s.



TGA/DSC Pr0,05Ce0,95O2-500°C-pd, Pr0,1Ce0,9O2-500°C-pd, Pr0,05Ce0,95O2-500°C-s e Pr0,1Ce0,9O2-500°C-s.

Redução de fuligem por ceria obtida na decomposição térmica de polímeros inorgânicos

D3.



E) Testes catalíticos de reutilização do CeO₂-1-pd-500°C

E1. Primeiro, segundo e terceiro ciclos de catálise das amostras CeO₂-1-500°C-pd e CeO₂-1-500°C-pd.



F) Espectros de XPS dos óxidos a partir de decomposição térmica dos MOFs Ce-BTC-1-pd.

F1. Espectroscopia de fotoelétrons excitados por Raios X: Ce 3d A) Ce-BTC-1-pd, B) CeO₂-1-300°C-pd, C) CeO₂-1-400°C-pd, D) CeO₂-1-500°C-pd, Redução de fuligem por cería obtída na decomposição térmica de polímeros inorgânicos



G) Espectros de FTIR dos MOFs à base de mistura entre Pr/Ce e Tb/Ce.

G1. Espectros FTIR dos MOFs PrCe-BTC-5%-pd, PrCe-BTC-10%-pd, PrCe-BTC-5%-s e PrCe-BTC-10%-s.



G2. Espectros FTIR dos MOFs TbCe-BTC-5%-pd, TbCe-BTC-10%-pd, TbCe-BTC-5%-s e TbCe-BTC-10%-s.

Apêndice

