



# ADSORÇÃO DE OFLOXACINO EM COLUNA DE LEITO-FIXO ATRAVÉS DE

### NANOTUBOS DE CARBONO FUNCIONALIZADOS E SINTETIZADOS VIA ROTA VERDE

Palavras-Chave: Adsorção, Ofloxacino, Nanotubos de Carbono

Autores(as):

LARA CAETANO [UNICAMP]

Co-orientadora: MSc. MARIANA GOMES OLIVEIRA[UNICAMP]

Orientadora: Prof.ª Dr.ª MELISSA GURGEL ADEODATO VIEIRA [UNICAMP]

# 1. INTRODUÇÃO

O aumento significativo nos investimentos destinados ao desenvolvimento de novos tratamentos para remoção de contaminantes emergentes, incluindo produtos farmacêuticos e de cuidado pessoal (PPCPs), está correlacionado com o crescimento da contaminação de meios aquosos por efluentes provenientes de estações de tratamento de águas residuais. Isso é agravado pela complexidade na remoção desses compostos por meio de tecnologias convencionais, uma vez que se encontram em concentrações extremamente reduzidas. (KHAN et al., 2021; WANG et al., 2021). Nesse cenário, ofloxacino destaca-se como um dos principais antibióticos consumidos e identificados em estações de tratamento e águas superficiais, ressaltando a importância de adotar ações para a sua remoção (KOVALAKOVA et al., 2020). É importante salientar que os impactos para os seres humanos são diversos, como a desregulação endócrina, alterações hormonais, a mutação de bactérias resistentes e o desenvolvimento doenças crônicas (RASHEED et al., 2020).

Assim, diante das baixas concentrações dos PPCPs, bem como o ofloxacino, destaca-se a adsorção como um dos processos mais eficazes para promover a eliminação desses poluentes (LU et al., 2020). Essa técnica envolve a separação dos componentes de um fluido, concentrando o contaminante na superfície de um sólido específico, que apresenta a propriedade de interagir com esse material (RUTHVEN, 1984). As colunas de leito fixo destacam-se como uma escolha eficaz para a execução deste procedimento, por conta da sua eficiência no tratamento de grandes volumes de efluentes (SOUSA et al., 2007; LODEIRO et al., 2006). A aplicação do método de adsorção requer a seleção criteriosa de um adsorvente ideal, caracterizado por atributos como sustentabilidade, baixo custo e seletividade (BASKAR et al., 2022; VINAYAGAM et al., 2022). Nesse contexto, os nanomateriais destacam-se por oferecerem ampla área superficial e volume de poros, favorecendo uma adsorção mais eficaz. Para este projeto, os nanotubos de carbono (NTCs) foram escolhidos devido à sua estabilidade mecânica, química e à possibilidade de funcionalização (GOPINATH et al., 2021). A funcionalização envolve a introdução de grupos químicos nas paredes dos NTCs, melhorando suas propriedades físico-químicas (SHAN et al., 2018; WANG et al., 2021) e modificando suas características mecânicas e elétricas (GUPTA et al., 2019; HIRSCH, 2002). Além disso, a utilização de extratos de biomassa residual como agentes redutores segue uma abordagem sustentável (SILVA et al., 2022; SPAOLONZI et al., 2022), tornando o processo mais ecologicamente sustentável e economicamente vantajoso.

Em síntese, este estudo visa analisar a adsorção de ofloxacino em leito-fixo através de nanotubos de carbono, utilizando a funcionalização por rota verde, sendo a biomassa vegetal proveniente das folhas de eucalipto (*Corymbia citriodora*). Assim, para uma maior compreensão, investigou-se a influência tanto da

vazão quanto da concentração inicial da solução contendo o fármaco, buscando otimizar a eficácia na remoção do ofloxacino.

### 2. METODOLOGIA

O adsorvente utilizado consiste em nanotubos de carbono de paredes múltiplas funcionalizados (MWCNT-OH/COOH), adquiridos na empresa Nano View – Nanotecnologia de Minas Gerais/Brasil, com um grau de pureza superior a 95%. O fármaco utilizado como adsorbato foi o ofloxacino, doado pela empresa EMS de Campinas-SP/Brasil, com um grau de pureza superior a 99%, fabricado por Zhejiang East Asia, Lote: C-001-1803004-1. Ademais, o material foi caracterizado para investigar suas propriedades físico-químicas usando várias técnicas: FTIR (faixa de 400 a 4500 cm<sup>-1</sup> com 45 varreduras), microscopia eletrônica de varredura (MEV) com aumento de 100 a 10000 vezes, análise por energia dispersiva de raios X (EDS), e termogravimetria (TG) na faixa de temperatura de 30 a 1000 °C, com taxa de aquecimento de 20 °C/min em atmosfera de N2. As caracterizações foram realizadas no Laboratório de Recursos Analíticos (LRAC) da FEQ/UNICAMP e nos laboratórios LEA/LEPA, onde a pesquisa está sendo desenvolvida (OLIVEIRA et al., 2024; SPAOLONZI et al., 2022).

### 2.1. Funcionalização via rota verde

A síntese por rota verde foi realizada através da impregnação de nanopartículas de ferro e extrato de folhas de eucalipto nos nanotubos de carbono de parede múltipla (MWCNT-OH/COOH). Inicialmente, 30 g de folhas de eucalipto foram fragmentadas e combinadas com 500 mL de água deionizada, mantidas sob agitação mecânica e aquecimento constante por 1 hora a 80°C. Após filtração, 0,5 g de nanotubo foram adicionados a 10 mL da solução metálica de FeSO4·7H2O diluída a 1,5% e 20 mL da solução da biomassa. A mistura foi agitada por 24 horas a 160 rpm e centrifugada a 4000 rpm por 2 ciclos de 5 minutos. O processo de lavagem foi repetido, seguido por secagem na estufa por 24 horas, reservando o material para futuros procedimentos.

### 2.2. Leito fixo

Neste projeto, utilizou-se uma coluna com diâmetro interno de 1 mm e altura de 100 mm, conectada a uma bomba peristáltica Masterflex para fluxo ascendente. A coluna foi preenchida com lã de vidro, areia purificada, e uma mistura de adsorvente e areia, para evitar o possível arraste do material de estudo (MWCNT-OH/COOH). Um coletor automático de amostras (FC203 Fraction Collector) coletou alíquotas para análise. As amostras foram quantificadas por Cromatografia Líquida de Alta Eficiência (HPLC, Shimadzu) usando uma coluna C18 e uma fase móvel de tampão fosfato (pH 6,8) e acetonitrila (60:40 v/v), com vazão constante de 1,2 mL/min.

Após a coleta das amostras, foram determinados parâmetros a partir da curva de ruptura. A análise inicial utilizou as Equações 1 e 2 para calcular a capacidade adsortiva até o ponto de ruptura (q<sub>r</sub>), e a quantidade removida até o ponto de exaustão (q<sub>e</sub>). Foram também calculadas as percentagens de remoção nos pontos de ruptura (Equação 3) e exaustão (Equação 4), bem como a zona de transferência de massa (ZTM), definida pela Equação 5.

$$q_r = \frac{C_0 Q}{m} \int_0^{t_r} \left(1 - \frac{C(t)}{C_0}\right) dt \qquad (1) \qquad \%REM_e = \left(\frac{q_e m}{C_0 Q t_e}\right) \times 100 \qquad (4)$$

$$q_e = \frac{C_0 Q}{m} \int_0^{t_s} \left(1 - \frac{C(t)}{C_0}\right) dt \qquad (2) \qquad ZTM = \left(1 - \frac{q_r}{q_e}\right) H_t \qquad (5)$$

$$\%REM_r = \left(\frac{q_r m}{C_0 Q t_r}\right) \times 100 \qquad (3)$$

(3)

# 2.3 Estudo da vazão e da concentração inicial

O estudo da vazão foi realizado com ensaios no sistema de leito fixo, variando as vazões em 0,2, 0,4 e 0,6 mL/min, enquanto a concentração inicial do ofloxacino foi mantida em 0,2 mmol/L, para determinar a vazão mais eficaz. Após definir a vazão ideal, o estudo da concentração inicial foi conduzido, variando entre 0,2, 0,4 e 0,5 mmol/L, avaliando a eficácia em cada concentração para identificar os melhores resultados.

### 2.4 Modelagem matemática

Aos dados experimentais foram aplicados os modelos de Yoon-Nelson (1984), Thomas (1944), Clark (1987) e Yan et al. (2001). A seleção do modelo mais apropriado será feita utilizando os softwares Origin 8 e Maple 17, com base na análise dos parâmetros de eficácia de cada modelo.

## 3. RESULTADOS

# 3.1. Caracterização do adsorvente

A caracterização inicial dos nanotubos de carbono de múltiplas paredes (MWCNT-E) foi realizada por meio de FTIR, identificando várias unidades funcionais, , incluindo  $(118,48 cm^{-1}),$  $(1070,15 cm^{-1}),$ CO - OC-O $(3423.84 cm^{-1})$ .  $(1556.41 cm^{-1})$ C-H (2921,23 e 2839,04  $cm^{-1}$ ). Após a adsorção ofloxacino, a transmitância diminuiu, indicando uma forte ligação intermolecular. Com relação a análise SEM/EDS, está revelou que os MWCNT-E apresentavam aglomerações de partículas devido às nanopartículas de ferro, mas tornaram-se mais dispersos após a adsorção. A composição elementar pósadsorção mostrou um aumento no teor de carbono e uma redução na porcentagem de ferro, destacando a importância do ferro nos processos de adsorção. Ademais, a análise TGA indicou um aumento na resistência térmica do adsorvente devido ao antibiótico, e as curvas DTG mostraram mudanças na perda de massa antes e após a adsorção, indicando a decomposição do ofloxacino (OLIVEIRA et al., 2024; SPAOLONZI et al., 2022).

# 0.8 0.4 0.2 0.0 0.4 0.2 0.0 0.500 1000 1500 2000 2500 3000 3500 4000 Tempo (min) (a) 1.0 0.500 1000 1500 2000 2500 3000 3500 4000 Tempo (min) (b)

Figura 1: Curva de ruptura do estudo fluidodinâmico para (a) variando a vazão (b) variando a

## 3.2. Estudo da vazão e da concentração inicial

Na Figura 1a, são apresentadas as curvas de ruptura para uma concentração inicial fixa de 0,2 mmol/L, variando a vazão entre 0,2, 0,4 e 0,6 mL/min. Na Figura 1b com a vazão otimizada de 0,2 mL/min, foram analisadas as concentrações iniciais de 0,2, 0,4 e 0,5 mmol/L, evidenciando a eficiência do processo.

Desse modo, analisando os parâmetros de eficiência estão detalhados na Tabela 1, nota-se que a vazão de 0,2 mL/min demonstrou a maior eficiência na adsorção do ofloxacino pelos nanotubos de carbono, com uma zona de transferência de massa (ZTM) de 2,75 cm, indicando menor resistência à transferência de massa e maior eficiência na remoção do fármaco. Essa vazão mais baixa resultou em um tempo de retenção prolongado do ofloxacino (1256,39 minutos), facilitando interações mais eficazes entre as moléculas e os grupos funcionais dos nanotubos.

Em relação à concentração inicial, verificou-se que concentrações mais baixas, como 0,2 mmol/L, demonstraram uma eficiência superior na remoção do contaminante, caracterizada pela redução da zona de transferência de massa. Isso indica uma adsorção mais eficaz no sistema. Além disso, ao analisar o tempo de ruptura revela-se que concentrações mais elevadas levaram a uma saturação mais rápida do adsorvente, resultando em tempos de ruptura e de saturação reduzidos, o que compromete a eficácia do processo de adsorção. Portanto, concentrações menores mostraram-se mais adequadas para otimizar a eficiência do processo. Observou-se também uma alta porcentagem de remoção do fármaco até o ponto de ruptura para concentrações mais baixas, alcançando 98,64%.

Tabela 1: Parâmetros de eficiência do estudo fluidodinâmico.

Vazão (mL/min)	0,2	0,4	0,6	0,2	0,2
Concentração (mmol/L)	0,2	0,2	0,2	0,4	0,5
$t_r$ (min)	1256,39	649,53	398,78	656,738	645,272
$t_e$ (min)	2670	2190	1230	2670	1710
$q_r \text{ (mmol/g)}$	0,627	0,713	0,654	0,57	0,658
$q_e \text{ (mmol/g)}$	0,865	1,082	1,006	0,962	0,965
ZTM (cm)	2,75	3,41	3,5	4,08	3,18
%REM <sub>r</sub>	98,64	99,54	99,13	99,35	99,32
%REM <sub>e</sub>	63,98	44,79	49,46	41,26	54,94

Esses resultados, da escolha da vazão e da concentração, estão alinhados com estudos anteriores que utilizaram nanotubos de carbono em colunas de leito fixo para a remoção de compostos como sulfametoxazol e sulfapiridina (TIAN et al., 2013), destacando a importância de selecionar cuidadosamente as condições operacionais para maximizar a eficiência da remoção de contaminantes por adsorção com nanotubos de carbono.

# 3.3. Modelagem matemática

Para a condição otimizada, onde a vazão foi fixada em 0,2 mL/min e a concentração inicial em 0,2 mmol/L, os parâmetros derivados da modelagem matemática para cada modelo estão detalhados na Tabela 2. Além disso, as curvas de ruptura correspondentes a cada modelo estão apresentadas na Figura 2.

Para identificar o modelo que melhor previu o comportamento do sistema, foram analisadas as capacidades de adsorção, que devem se aproximar dos valores obtidos empiricamente, além do coeficiente de determinação (R²) e do Critério de Informação de Akaike corrigido (AICc), os quais devem se aproximar de 1 e apresentar valores menores, respectivamente. Desse modo, todos os quatro modelos estudados (Yoon-Nelson, Thomas, Clark e Yan et al.) apresentaram bons ajustes aos dados experimentais, com R² superiores a 0,98. No entanto, o modelo de Yan et al. destacou-se com os valores mais próximos de 1, especialmente para a vazão de 0,2 mL/min e a concentração de 0,2 mmol/L, onde o R² atingiu 0,9990.

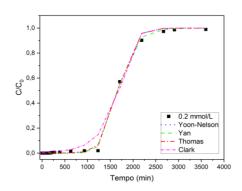


Figura 2: Modelos matemáticos para a vazão de 0,2 mL/min e concentração inicial de 0,2 mmol/L.

Quanto ao AICc, o modelo de Yan et al. também apresentou os menores valores, com um AICc de -238,4210 para a mesma vazão e concentração, indicando o melhor ajuste. Embora os modelos de Yoon-Nelson e Thomas tenham apresentado capacidades adsortivas próximas aos valores experimentais e valores satisfatórios de R² e AICc, o modelo de Yan et al. demonstrou uma previsão superior do comportamento dos sistemas nas condições analisadas.

Tabela 2: Parâmetros a partir do ajuste dos os modelos matemáticos para a vazão de 0,2 mL/min e concentração inicial de 0,2 mmol/L.

Yoon-Nelson					Yan et al.			
$K_{YN}(1.min^{-1})$	$q_{YN}(\text{mmol}/g)$	τ (min)	R <sup>2</sup>	AICc	$a_Y$	$q_Y(\text{mmol}/g)$	R²	AICc
0,006	0,6702	1675,48	0,9978	-217,4072	9,3926	0,6676	0,999	-238,421

Thomas				Clark			
$K_{TH}(L.mmol^{-1}.min^{-1})$	$q_{TH}(\text{mmol}/g)$	R <sup>2</sup>	AICc	A	$r (mg^{-1})$	R <sup>2</sup>	AICc
0,0302	0,6702	0,9978	-217,4073	3E+06	0,0078	0,9916	-185,122

# 4. CONCLUSÕES

A vazão de 0,2 mL/min foi considerada a mais eficaz para a adsorção, devido ao tempo de ruptura prolongado (1256,39 minutos) e à menor zona de transferência de massa (2,75 cm). Para estudar a influência da concentração inicial (0,2, 0,4 e 0,5 mmol/L), utilizou-se essa vazão. A menor concentração (0,2 mmol/L) mostrou-se mais eficiente, com melhor tempo de ruptura e menor zona de transferência de massa. Em relação aos modelos matemáticos avaliados (Yoon-Nelson, Thomas, Clark e Yan et al.), embora todos tenham apresentado resultados satisfatórios, o modelo de Yan et al. destacou-se por se ajustar melhor aos dados experimentais, oferecendo uma previsão mais precisa do comportamento de adsorção. Portanto, conclui-se que o estudo da remoção do ofloxacino por meio de nanotubos de carbono funcionalizados via rota verde se mostra promissor. Os resultados foram satisfatórios, e sua aplicação em escala industrial também é viável, dado que os modelos matemáticos utilizados apresentaram resultados positivos.

# REFERÊNCIAS

BASKAR, Arun V. et al. Recovery, regeneration and sustainable management of spent adsorbents from wastewater treatment streams: A review. Science of the Total Environment, v. 822, p. 153555, 2022.

De Farias, M.B., Spaolonzi, M.P., Silva, M.G.C., Vieira, M.G.A., 2021. Fixed-bed adsorption of bisphenol A onto organoclay: characterisation, mathematical modelling and theoretical calculation of DFT-based chemical descriptors. J. Environ. Chem. Eng. 9, 106103 GOPINATH, Kannapan Panchamoorthy et al. Environmental applications of carbon-based materials: a review. Environmental chemistry letters, v. 19, p. 557-582, 2021.

GUPTA, Nikita; GUPTA, Shipra Mital; SHARMA, S. K. Carbon nanotubes: Synthesis, properties and engineering applications. Carbon Letters, v. 29, p. 419-447, 2019.

HIRSCH, Andreas. Functionalization of single-walled carbon nanotubes. Angewandte Chemie International Edition, v. 41, n. 11, p. 1853-1859, 2002.

KHAN, Fahad Saleem Ahmed et al. A comprehensive review on micropollutants removal using carbon nanotubes-based adsorbents and membranes. Journal of Environmental Chemical Engineering, v. 9, n. 6, p. 106647, 2021.

KOVALAKOVA, Pavla et al. Occurrence and toxicity of antibiotics in the aquatic environment: A review. Chemosphere, v. 251, p. 126351, 2020.

LU, Zheng-Yang et al. A critical review of antibiotic removal strategies: Performance and mechanisms. Journal of Water Process Engineering, v. 38, p. 101681, 2020.

OLIVEIRA, M. G. et al. Adsorption of ciprofloxacin and ofloxacin onto green multi-walled carbon nanotubes in single and multi-component systems: Equilibrium study and machine learning modeling. Journal of cleaner production, v. 456, n. 142414, p. 142414, 2024.

RASHEED, Tahir et al. Environmental threatening concern and efficient removal of pharmaceutically active compounds using metal-organic frameworks as adsorbents. Environmental research, v. 185, p. 109436, 2020.

RUTHVEN, Douglas M. Principles of adsorption and adsorption processes. John Wiley & Sons, 1984.

SHAN, Danna et al. Intercalation of rigid molecules between carbon nanotubes for adsorption enhancement of typical pharmaceuticals. Chemical Engineering Journal, v. 332, p. 102-108, 2018.

SOUSA, Francisco W. et al. Uso da casca de coco verde como adsorbente na remoção de metais tóxicos. Química Nova, v. 30, p. 1153-1157, 2007.

SPAOLONZI, M. P. et al. Green-functionalized carbon nanotubes as adsorbents for the removal of emerging contaminants from aqueous media. Journal of cleaner production, v. 373, n. 133961, p. 133961, 2022.

THOMAS, H. C. Heterogeneous Ion Exchange in a Flowing System. Journal of the American Chemical Society, v. 66, n. 10, p. 1664–1666, out 1944

TIAN, Yuan et al. Removal of sulfamethoxazole and sulfapyridine by carbon nanotubes in fixed-bed columns. Chemosphere, v. 90, n. 10, p. 2597-2605, 2013.

YAN, G.; VIRARAGHAVAN, T.; CHEN, M. A New Model for Heavy Metal Removal in a Biosorption Column. Adsorption Science & Eamp; Technology, v. 19, n. 1, p. 25–43, 7 fev. 2001.

YOON, Y. H.; NELSON, J. H. Application of Gas Adsorption Kinetics I. A Theoretical Model for Respirator Cartridge Service Life. American Industrial Hygiene Association Journal, v. 45, n. 8, p. 509–516, 4 ago.1984.