

# OTIMIZAÇÃO DO PROCESSO DE OZONIZAÇÃO COMBINADO A CATALISADORES E ÓXIDOS METÁLICOS PARA TRATAMENTO DE LIXIVIADO DE ATERRO SANITÁRIO

Beatriz Lopes Corso (PIBIC/CNPQ-FA-UEM), Ana Paula Jambers Scandelai (DEQ/PEQ-UEM), Célia Regina Granhen Tavares (Orientadora), e-mail: célia@deq.uem.br

Universidade Estadual de Maringá / Centro de Tecnologia/Maringá, PR.

# Engenharia Química – Tratamento e Aproveitamento de Rejeitos

**Palavras-chave:** Processos Oxidativos Avançados (POA), ozonização, ozonização catalítica.

#### Resumo:

O presente trabalho objetivou avaliar o tratamento do lixiviado gerado no aterro sanitário de Maringá-PR utilizando ozonização e ozonização catalítica (O<sub>3</sub>/TiO<sub>2</sub>, O<sub>3</sub>/ZnO). A eficiência dos tratamentos foi avaliada por meio da redução de cor, turbidez, matéria orgânica (DBO, DQO, COD), nitrogênio amoniacal total (NAT), compostos que absorvem radiação UV-Vis<sub>254</sub> e substâncias húmicas. O processo de tratamento utilizando apenas ozonização foi mais eficiente que os demais processos catalíticos apresentando elevadas reduções de cor, turbidez, DBO e NAT.

# Introdução

O lixiviado é o líquido gerado pela decomposição dos resíduos sólidos urbanos e uma das principais fontes de poluição em aterros sanitários. Possui cor escura e composição heterogênea, podendo apresentar elevadas concentrações de nitrogênio amoniacal total (NAT) e compostos orgânicos e inorgânicos de difícil degradação, como substâncias húmicas e ainda, metais (MORAIVA, 2010).

Os POA, como a ozonização, têm se destacado no tratamento de lixiviados, pois se baseiam na geração do radical hidroxil (•OH), um poderoso agente oxidante capaz de promover a degradação de poluentes em tempos reduzidos (EPA, 1998). A ozonização pode ser intensificada pela combinação com óxidos metálicos, como o TiO<sub>2</sub> e o ZnO.

Neste sentido, o objetivo deste estudo foi avaliar o tratamento do lixiviado do aterro sanitário de Maringá-PR, pelos POA de ozonização (O<sub>3</sub>) e sua



combinação com óxidos metálicos (O<sub>3</sub>/TiO<sub>2</sub> e O<sub>3</sub>/ZnO), visando a melhoria da sua qualidade.

## Materiais e métodos

#### Coleta e Tratamento do Lixiviado

O lixiviado foi coletado no aterro sanitário de Maringá–PR e os ensaios foram realizados no Laboratório de Gestão, Controle e Preservação Ambiental da UEM. Os experimentos foram realizados utilizando um reator em coluna, um concentrador de oxigênio ( $O_2$ ) e um gerador de ozônio ( $O_3$ ). O reator foi operado em regime batelada, utilizando-se um volume fixo de 5 litros de lixiviado e tempo de reação de 90 minutos. Os tratamentos utilizados foram:  $O_3$ ,  $O_3$  + 0,5 g Ti $O_2$  L<sup>-1</sup> e  $O_3$  + 0,5 g ZnO L<sup>-1</sup>, todos com o pH original do efluente, próximo do neutro.

## Controles Analíticos

**Tabela 1 –** Parâmetros avaliados e metodologias utilizadas

Parâmetro	Técnica Analítica	Equipamento		
Cor Verdadeira	Método platina-cobalto Método 8025 (HACH, 1996)	For a strafetâm etra		
Turbidez	Atenuação da radiação Método 8237 (HACH, 1996)	Espectrofotômetro HACH,modelo DR- 2010		
Demanda Química de Oxigênio (DQO)	Colorimetria Método 5220 D (APHA, 1998)	2010		
Compostos que absorvem radiação UV-Vis <sub>254</sub>	Absorbância molecular UV- Visem254 nm Método 5910B (APHA, 1998)	Espectrofotômetro HACH, modelo DR- 5000		
Demanda Bioquímica de Oxigênio (DBO <sub>5</sub> <sup>20</sup> )	Método respirométrico Método 5210 D (APHA, 1998)	BODTrack <sup>™</sup> IIHACH		
Nitrogênio Amoniacal Total (NAT)	Métodos 4500-NH $_3$ D e E (APHA, 1998)	Eletrodo ThermoScientific, Orion Star 4		
Carbono Orgânico Dissolvido (COD)	Combustão a 680°C Método 5310 B (APHA, 1998)	Espectrofotômetro		
Substâncias Húmicas (SH)	Isolamento em resina XAD-8 Supelit <sup>TM</sup> (Supelco), Metodologia do IHSS	Shimadzu, modelo TOC-LCPH		

Nota: IHSS = InternationalHumicSubstancesSociety.

#### Resultados e Discussão

As características do lixiviado do aterro sanitário de Maringá-PR são apresentadas na Tabela 2.



Tabela 2 – Características do lixiviado do aterro sanitário de Maringá-PR

Parâmetro	Unidade	Lixiviado Bruto	
Cor Verdadeira	mg PtCo L <sup>-1</sup>	460	
Turbidez	NTU	390	
UV-Vis <sub>254</sub>	cm <sup>−1</sup>	4,94	
DQO	mg L⁻¹	1629	
DBO <sub>5</sub> <sup>20</sup>	mg L⁻¹	534	
COD	mg L⁻¹	6285	
NAT	mg L⁻¹	1824	
SH	%	74	

Observa-se que o lixiviado em estudo apresenta elevadas concentrações de matéria orgânica, expressa por DQO, DBO e COD. O maior valor de DQO em relação à DBO indica a predominância de materiais não biodegradáveis sobre os biodegradáveis, indicando que os POA, como a ozonização, podem ser aplicados ao seu tratamento.

A Tabela 3 apresenta as características do lixiviado submetido aos processos de O<sub>3</sub>, O<sub>3</sub>/TiO<sub>2</sub> e O<sub>3</sub>/ZnO.

**Tabela 3–**Características do lixiviado após os tratamentos

Parâmetro	<b>O</b> <sub>3</sub>		O <sub>3</sub> + 0,5 g TiO <sub>2</sub> L <sup>-1</sup>		O <sub>3</sub> + 0,5 g ZnO L <sup>-1</sup>	
	Valor	Remoção (%)	Valor	Remoção (%)	Valor	Remoção (%)
Cor Verdadeira (mgPtCoL <sup>-1</sup> )	5	99	25	95	10	98
Turbidez (NTU)	9	98	25	94	19	95
UV-Vis $_{254}$ (cm $^{-1}$ )	2,2	56	2,0	59	2,0	60
DQO (mg L <sup>-1</sup> )	1317	19	1238	24	1089	33
DBO (mg L <sup>-1</sup> )	16	97	10	98	11	98
COD (mg L <sup>-1</sup> )	4985	21	4150	34	4230	33
NAT (mg L <sup>-1</sup> )	321	82	285	84	110	94
SH(mgCODL <sup>-1</sup> )	3091	-	2241	-	2115	-
SH (%)	62	16	54	27	50	33

Por meio da Tabela 3, é possível observar que todos os tratamentos foram eficientes na remoção de cor e turbidez do lixiviado e alcançaram remoções satisfatórias de compostos que absorvem UV-Vis<sub>254</sub>, considerados de difícil biodegradabilidade. Os processos catalíticos com TiO<sub>2</sub> e com ZnO não elevaram, de forma significativa, a remoção de tais parâmetros.



Os processos apresentaram elevada remoção de DBO, embora os processos catalíticos não tenham elevado sua remoção. Todos os tratamentos propostos apresentaram baixas remoções de DQO e COD, que pode ser decorrente da elevada presença de NAT no lixiviado bruto, interferindo na interação entre as moléculas de poluentes e o ozônio. Os POA, sobretudo a ozonização catalítica com ZnO, apresentaram elevadas remoções de NAT, indicando o potencial dos processos propostos na redução da toxicidade do lixiviado. Observa-se ainda, baixas remoções de substâncias húmicas pelos processos propostos, sobretudo pela ozonização.

### Conclusões

O processo de ozonização iniciado em pH bruto mostrou-se mais eficiente que os processos catalíticos com TiO<sub>2</sub> e ZnO, para o tratamento do lixiviado do aterro sanitário de Maringá-PR, permitindo elevadas reduções de cor, turbidez, DBO e NAT, podendo ser aplicado como um processo de prétratamento do lixiviado em estudo.

# Agradecimentos

Os autores agradecem à Fundação Araucária, à CAPES e à FINEP, pelo apoio financeiro.

## Referências

APHA – American Public Health Association.**Standard methods for the examination of water and wastewater**.20. ed. USA: APHA, 1998.

EPA - Environmental Protection Agency. **Advanced Photochemical Oxidation Processes**, Handbook, Washington, US, 1998.

IHSS - International Humic Substances Society.**Isolation of IHSS aquatic humic** and fulvic acids.Disponívelem: <a href="http://www.humicsubstances.org/aquatichafa.html">http://www.humicsubstances.org/aquatichafa.html</a>>. Acesso: 09/06/15

HACH Company. **Procedures Manual of Spectrophotometer DR/2010**.USA, 1996.

MORAVIA, W. G. Avaliação do tratamento de lixiviado de aterro sanitário através de processo oxidativo avançado conjugado com sistema de separação por membranas. 2010. 262f. Tese (Doutorado) - Programa de Pós-Graduação em Saneamento, Meio Ambiente e Recursos Hídricos, Universidade Federal de Minas Gerais, Belo Horizonte, 2010.