XXXI Congresso de Iniciação Científica da UNESP

Tratamento de resíduos agroindustriais (glicerol e melaço de soja) em reator anaeróbio de leito fixo com pós-tratamento aeróbio

Felipe Kreft, Lucas Melo da Silva, Brenda Clara Rodrigues, Bruna Sampaio de Mello, Arnaldo Sarti Departamento de Bioquímica e Tecnologia Química - Instituto de Química - UNESP

Introdução

A produção de biodiesel no país está em constante crescimento e, em 2018, atingiu recorde de produção (5.305.036 m³) (ANP, 2019). Como parte do processo de transesterificação, o glicerol é gerado como principal subproduto, contudo o mercado não é capaz de absorver tal produção, o que acarreta problemas de armazenamento e o provável descarte inadequado.

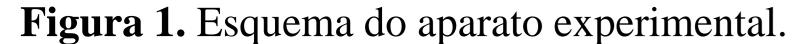
Já a produção de concentrado proteico de soja no Brasil acaba por gerar o melaço de soja (rico em carboidratos e nutrientes). Atualmente este subproduto é queimado em caldeiras, entretanto, o seu potencial como gerador de biogás já foi estudado por RODRIGUES (2019).

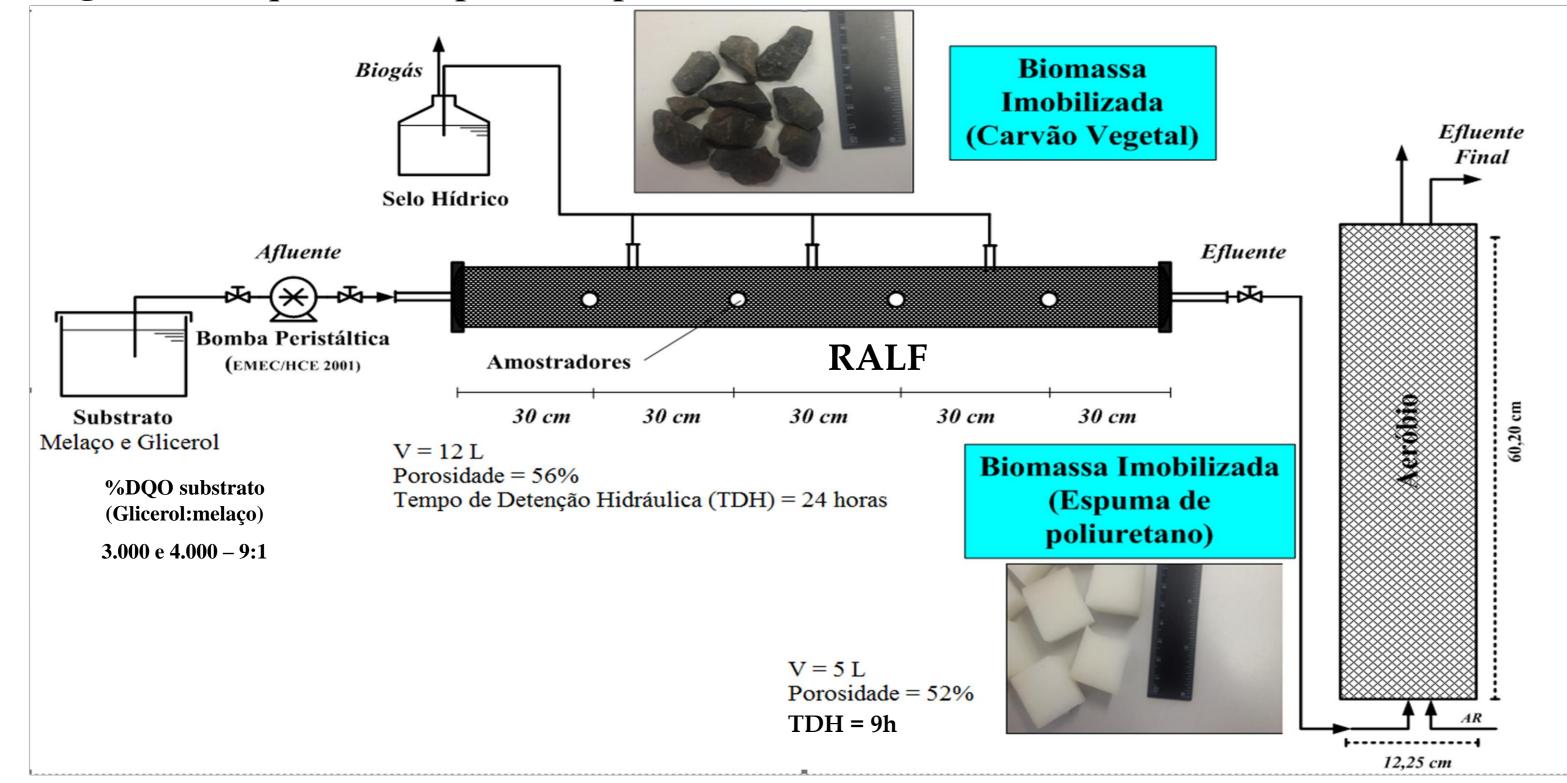
Como alternativa para destinação mais adequada destes subprodutos, este trabalho propõe a co-digestão em um Reator Anaeróbio de Leito Fixo (RALF) seguido de um pós-tratamento aeróbio com leito fixo. A digestão anaeróbia permite que ocorra a produção de biogás, enquanto que a digestão aeróbia possibilita a remoção de carga orgânica residual.

Objetivos

Co-digestão de mistura melaço de soja e glicerol em um RALF com pós tratamento aeróbio, em escala de bancada.

Material e Métodos





Fonte: Autores (2019)

Monitoramento Físico-químico

- pH
- Temperatura
- Demanda Química de Oxigênio (DQO) bruta e filtrada (APHA, 2005)
- Sólidos Suspensos Totais (SST) e Voláteis (SSV) (APHA,2005).
- AB Alcalinidade à Bicarbonato (RIPLEY et al., 1986)
- AVT Ácidos Voláteis Totais (DILLALO & ALBERTSON, 1961)

Financiamento





Resultados

Figura 2. Valores de DQO aplicado ao longo do período de operação.

Eficiência de remoção de DQO 88% - 97% (sistema completo)

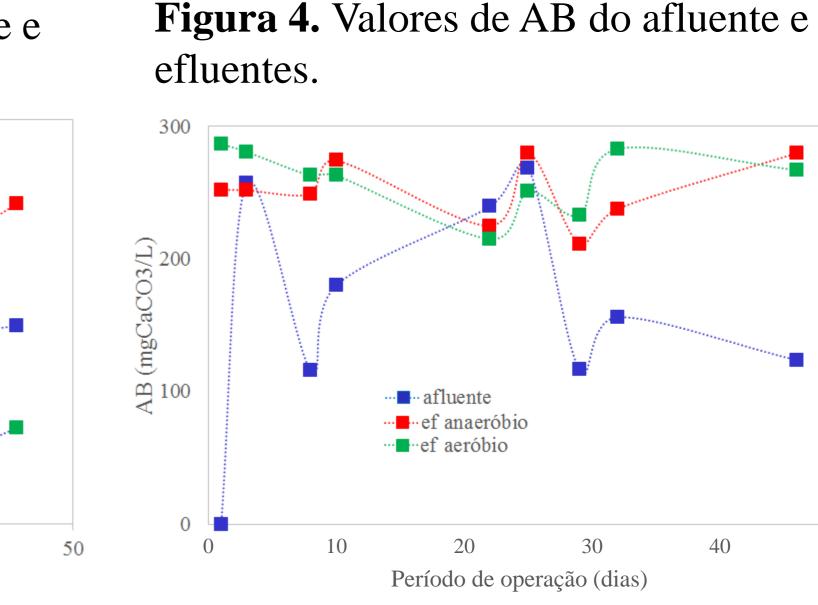
Sólidos Suspensos no efluente final:
6 - 18 mgSSV/L

Valores médios de pH

Afluente Anaeróbio Aeróbio 6,93 6,61 8,12

Figura 3. Valores de AVT do afluente e efluentes.

Período de operação (dias)



Fonte: Autores (2019)

Fonte: Autores (2019)

· afluente

800

¥ 400

Fonte: Autores (2019)

Discussão

- Redução da DQO ao longo do processo, aumento de AB e de pH, produção e consumo de AVT.
- Ocorreu uma boa assimilação da biomassa com a eficiência total dos processos biológicos manteve-se entre 88% e 97%.
- Adição de um pós-tratamento aeróbio auxiliou na redução da DQO, principalmente na concentração do afluente de 4.000 mgO₂/L.
- Houve colmatação do reator aeróbio, o que diminuiu a sua eficiência.

Conclusões

- Eficiência média na remoção de carga orgânica residual (97% para 3000 mgO₂/L e 88% para 4000 mgO₂/L).
- Uso de tratamento aeróbio foi importante para remover DQO residual do processo de Digestão Anaeróbia

Bibliografia

ANP. Produção Nacional de Biodiesel puro B100 – 2005 a 2019. 2019. APHA; AWWA; WPCF. Standard Methods for the Examination of Water and Wastewater. 2005. DILLALO, R. & ALBERTSON, O.E. . Journal WPCF v. 33, p. 356-365. 1961. RIPLEY, L.E.; BOYLE, W.C.; CONVERSE, J.C. Journal WPCF, v. 58, p. 406-411. 1986. RODRIGUES, B. C. G. Dissertação de mestrado em Biotecnologia. UNESP, 2019.