CONVERSIÓN DE ACEITES USADOS EN FRITURA EN BIOGASOIL MEDIANTE HIDRODEOXIGENACIÓN CATALÍTICA



Elisa Volonterio¹, Juan Bussi², Jorge Castiglioni², Ignacio Vieitez¹, Iván Jachmanián¹

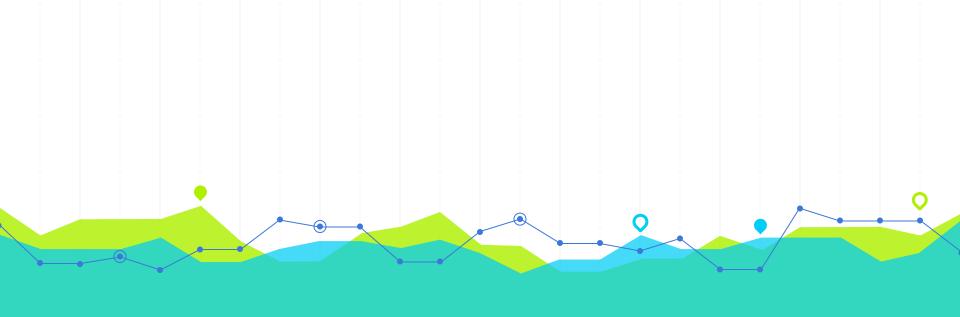
¹Derivados de la Industria Alimentaria, CYTAL.

²Laboratorio de Fisicoquímica de Superficies, DETEMA Facultad de Química, UDELAR. Montevideo, Uruguay.









INTRODUCCIÓN

1

INTRODUCCIÓN

- Necesidad de alternativas a los combustibles fósiles
- Desarrollo de fuentes más limpias y renovables de energía
- Principal combustible derivado de las grasas y aceites es el

BIODIESEL

Buscar alternativas para transformar un ACEITE en un BIOCOMBUSTIBLE





BIODIESEL

ODEFINICIÓN:

Ésteres metílicos de ácidos grasos de cadena larga ($C_{6:0}$ a $C_{24:1}$), derivados de aceites o grasas de origen vegetal o animal, designados como biodiesel (B100) para su empleo puro o como componente de mezclas con gasoil.

PARÁMETROS INDICADORES DE CALIDAD DEL PROCESO DE FABRICACIÓN

- OContenido de éster
- Glicerol libre
- Mono, Di, Triglicéridos
- Contenido de alcohol
- Indice de acidez
- Estabilidad oxidativa



INCONVENIENTES DEL BIODIESEL

- Alta viscosidad
- ●Baja volatilidad ↓
- Inestabilidad: polimerización oxidativa
- Propiedades de flujo en frío
- Altos costos

INTERÉS?





ACEITE DE FRITURA



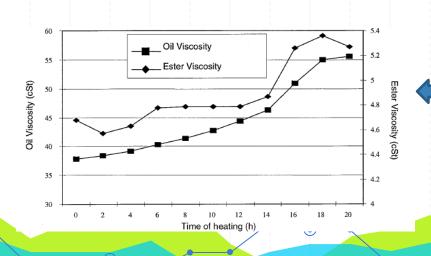
- Deterioro promovido por tres factores: calor, O₂, agua
- Cambio drástico y progresivo de composición.

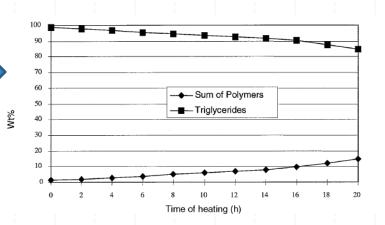
PRINCIPALES PRODUCTOS DE DESCOMPOSICIÓN

- Compuestos polares:
 - Ácidos grasos libres
 - Glicérdidos párciales
 - Polímeros

ANTECEDENTES

Polímeros en aceite oxidado Polímeros se concentran a expensas de TAG





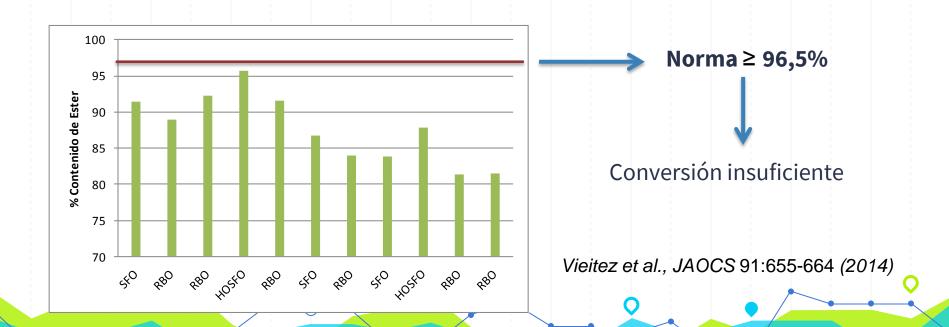
Viscosidad a 40 °C

La viscosidad de la materia prima repercute en la viscosidad del producto.

Mittelbach y Enzelsberger, JAOCS 76:545–550 (1999)

ANTECEDENTES

Dificultad para alcanzar altas conversiones de aceites de fritura a biodiesel

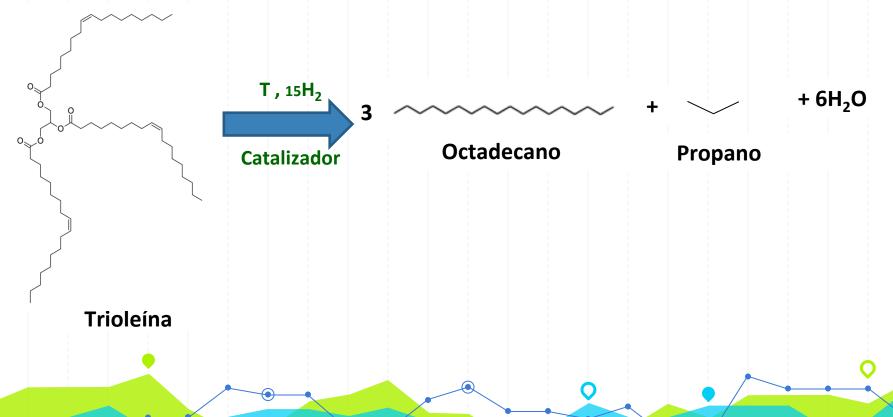


ALTERNATIVA: HIDROTRATAMIENTO CATALÍTICO



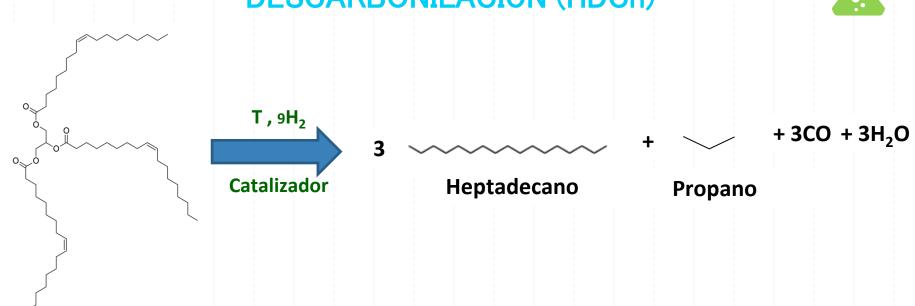
HIDRODEOXIGENACIÓN (HDO)





DESCARBONILACIÓN (HDCn)

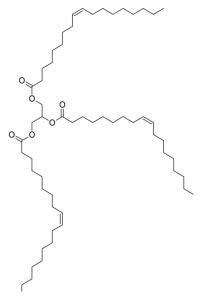




Trioleína

DESCARBOXILACIÓN (HDCx)







3 Heptadecano

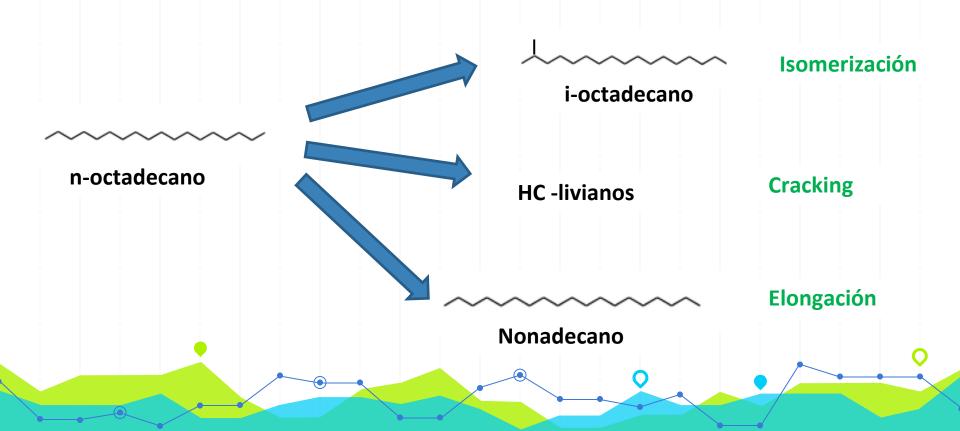
+ 3CO₂

Propano

Trioleína

OTRAS REACCIONES





PRODUCTO



- Mezcla compleja de diferentes parafinas e isoparafinas
- ©Composición determinada por:
 - Parámetros del proceso
 - Naturaleza del catalizador

"biogasoil" o "greendiesel"





ALGUNOS ANTECEDENTES

- Deoxigenación de ácido esteárico, estearato de etilo y triestearina catalizada por Pd (Kubickova et al., 2005)
- Eficiente conversión de aceites vegetales a parafinas catalizada por PtHZSM-22/Al₂O₃ (*Hancsok et al., 2007*).
- Análisis comparativo de biodiesel con green diesel obtenido con diferentes catalizadores (Vonortas y Papayannakos, 2014)
- © Cinética de la HDO de aceite de fritura utilizando CoMo como catalizador (Zhang et al., 2014)





OBJETIVOS:

 Puesta a punto del proceso de hidrotratamiento de aceites comestibles en reactor batch.

 Estudiar la eficiencia de diferentes catalizadores en el hidrotratamiento de un aceite de fritura.





MATERIALES Y MÉTODOS

MATERIALES



MATERIAS PRIMAS

- Aceite girasol de alto oleico refinado (HOSFO)

CATALIZADORES

- PtO₂ (área superficial > 60 m²/g, Sigma Aldrich)
- NiMo-S/Al₂O₃ (Comercial)
- Pd/Al₂O₃ (10 wt.%, Sigma Aldrich)



REACCIÓN

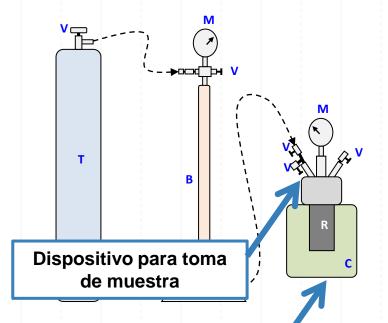
- Reactor Parr 4570HP/HT de 250ml
- ●100 g de aceite
- ●0.5-1.35 g de catalizador
- ●T=350 °C
- $\bigcirc P_{H2} = 100 \text{ bar}$
- Tiempo = 4hs
- Purgas: *primera hora: cada 5 min (GHSV=25 h⁻¹)
 - *segunda hora: cada 10 min (GHSV=55 h⁻¹)

ANÁLISIS DE MATERIAS PRIMAS Y PRODUCTOS

- ©Composición en ácidos grasos (GC de ésteres metílicos)
- ●Contenido de polímeros (AOCS Cd 22–91)
- ©Contenido de polares (IUPAC 2.507)



MÉTODOS



Aceite de fritura + Catalizador

R: Reactor

C: Camisa

T: Tanque de H2

V: Válvulas

B: Bureta

VR: Regulador de

presión

M: Manómetros



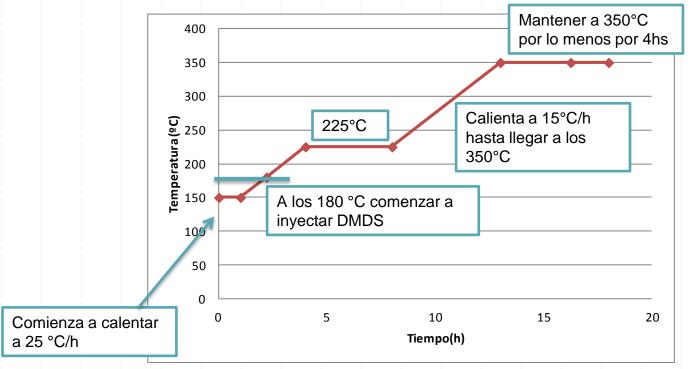
Productos

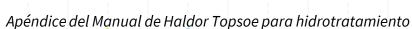
T=350°C P=100 bar de H2 t= 240min

Reactor Parr 4570HP/HT de 250ml



SULFURACIÓN DEL CATALIZADOR (NiMo/Al₂O₃)



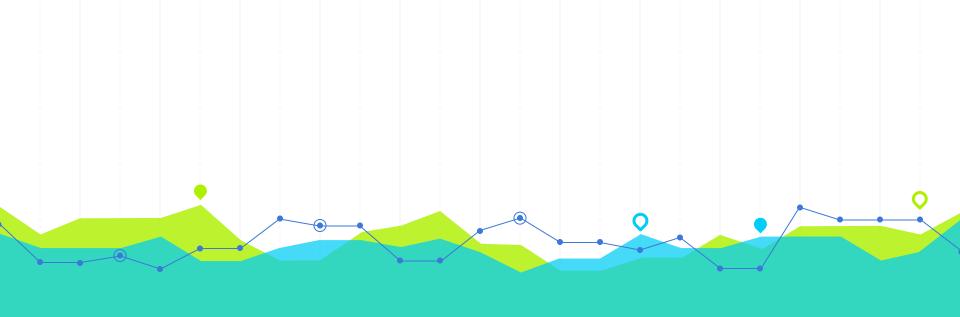








RESULTADOS Y DISCUSIÓN



Resultados aceite refinado (HOSFO)

Aceite de Girasol Alto Oleico (HOSFO)

| Acidos Grasos | HOSFO |
|----------------------|-------|
| C 16:0 | 4 |
| C 18:0 | 3.2 |
| C 18:1 | 84.2 |
| C 18:2 | 7.2 |
| C 22:0 | 1.4 |



Efecto de las purgas

 \sim

CONDICIONES DE REACCIÓN:

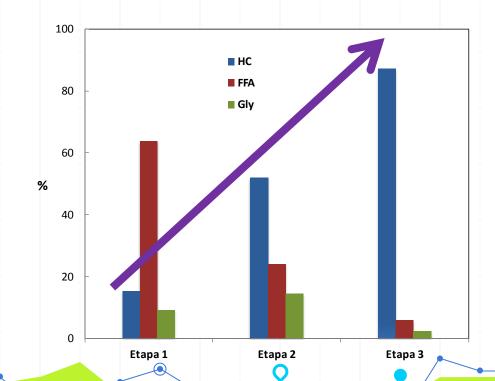


T=350°C

P=100 bar

Catalizador=PtO₂ (1%)

Etapas consecutivas de 2h



Efecto del tipo de catalizador



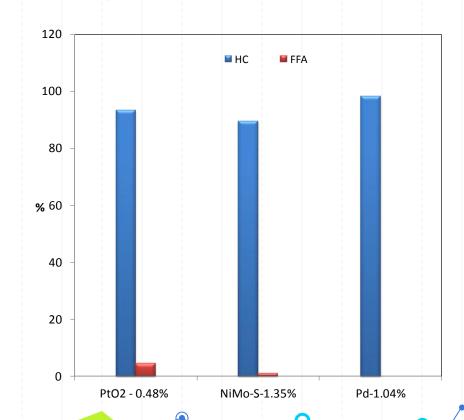
CONDICIONES DE REACCIÓN:



T=350°C

P=100 bar

Purgas regulares





Resultados de aceite de fritura (salvado de arroz)

Aceite de fritura de Arroz (RBO)

| Acidos Grasos | RBO |
|----------------------|------|
| C 14:0 | 0,2 |
| C 16:0 | 18,6 |
| C 18:0 | 1,4 |
| C 18:1 | 43,5 |
| C 18:2 | 32,7 |
| C 18:3 | 0,8 |
| C 20:0 | 0,4 |
| C 22:0 | 0,1 |
| C 24:0 | 0,3 |
| SFA | 21,0 |
| MUFA | 77,0 |
| PUFA | 33,5 |

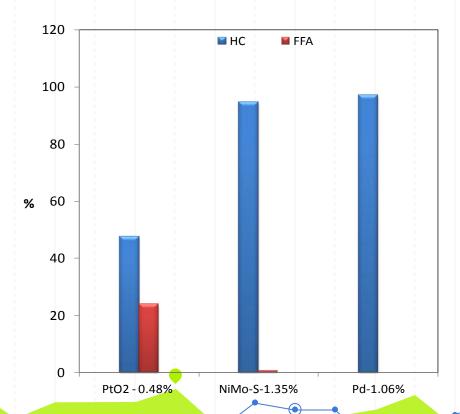


| | RBO |
|---------------|-----|
| Polares (%) | 51 |
| Polímeros (%) | 2.9 |



Efecto del tipo de catalizador

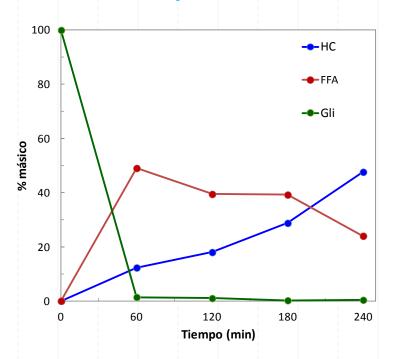




- Menor eficiencia del PtO₂
- Conversión completa con NiMo –Sy Pd

Concentración de glicéridos, FFA y HC del sistema durante el período de reacción

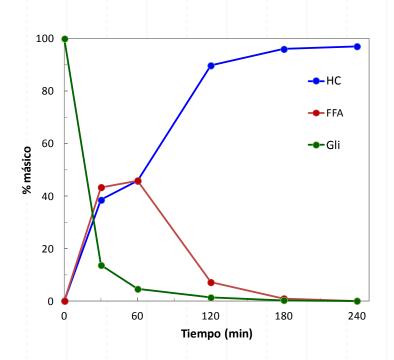
PtO₂



- Descenso de los glicéridos y aumento de FFA
- Disminución de FFA y aumento de HC

Concentración de glicéridos, FFA y HC del sistema durante el período de reacción

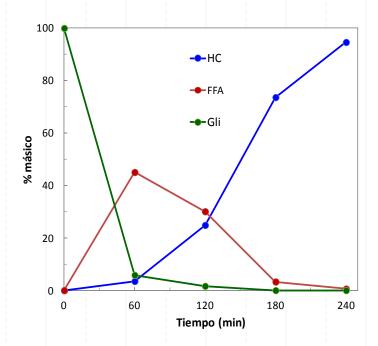
Pd/Al₂O₃



- Descenso de los glicéridos y aumento de FFA
- Generación más rápida deHC

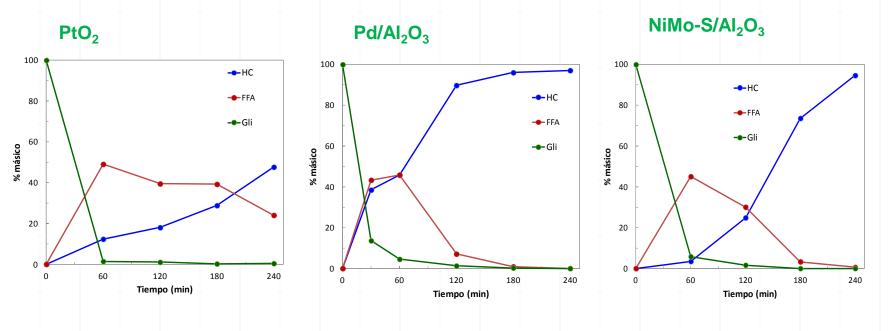
Concentración de glicéridos, FFA y HC del sistema durante el período de reacción

NiMo-S/Al₂O₃

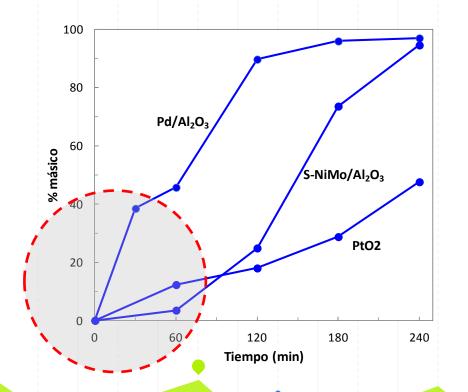


 Comportamiento similar al de la reacción catalizada con Pd

Concentración de glicéridos, FFA y HC del sistema durante el período de reacción



Velocidad específica inicial para la generación de HC

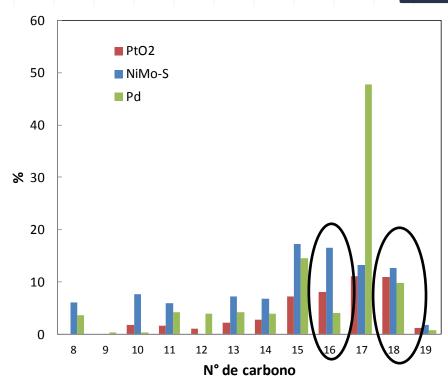


$$\bar{v}_{especifica} = \frac{\Delta mHC}{\Delta t} * \frac{1}{m_{catalizador}}$$

| Catalizador | <i>V & , i</i> (g _{HC} · g _{CAT} -1 · min -1) |
|------------------|--|
| Pd | 1,22 |
| PtO ₂ | 0,41 |
| NiMo-S | 0,04 |

Distribución de Hidrocarburos

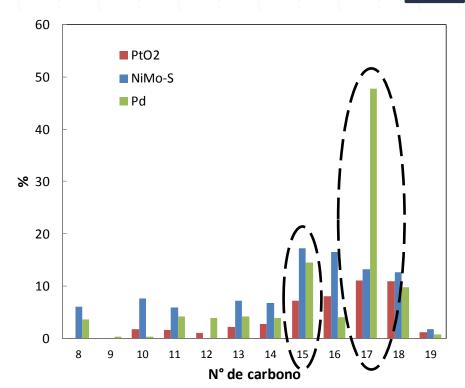
 \mathcal{N}



Distribución de Hidrocarburos

 \mathcal{N}

- ©C15 y C17 indicativos de ocurrencia de HDCn y HDCx
- Hidrocarburos mayoritarios, C17 y C18
- © C17 mucho mayor utilizando Pd





Participación de las diferentes reacciones

$$\% \ HDO = 100 \frac{HC_{18} + HC_{16}}{\left(HC_{18} + HC_{16}\right) + \left(HC_{17} + HC_{15}\right)}$$

RBO

C16: 18.6%

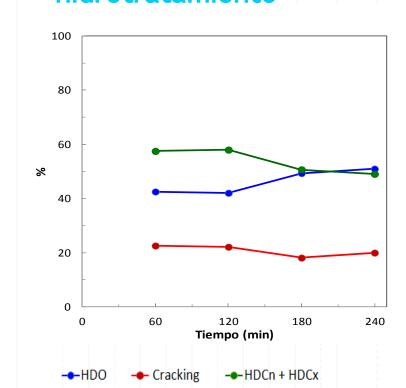
 Σ (C18): 78.4 %

$$\% HDC_n + HDC_X = \frac{HC_{17} + HC_{15}}{HC_{18} + HC_{17} + HC_{16} + HC_{15}}$$

% Cracking =
$$100 \frac{\sum_{i=8}^{i=14} HC_i}{\sum_{i=8}^{j=18} HC_j}$$



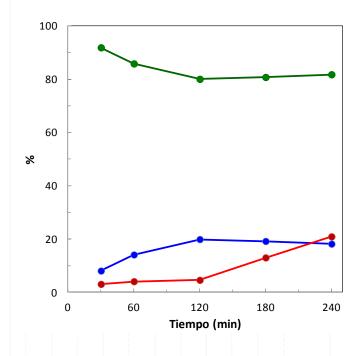
PtO₂



Pd/Al₂O₃

OHDCx+HDCn, alcanza elevado porcentaje

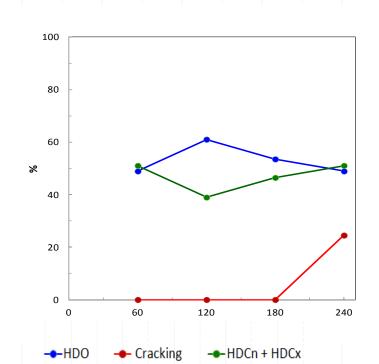
Minima ocurrenciade cracking

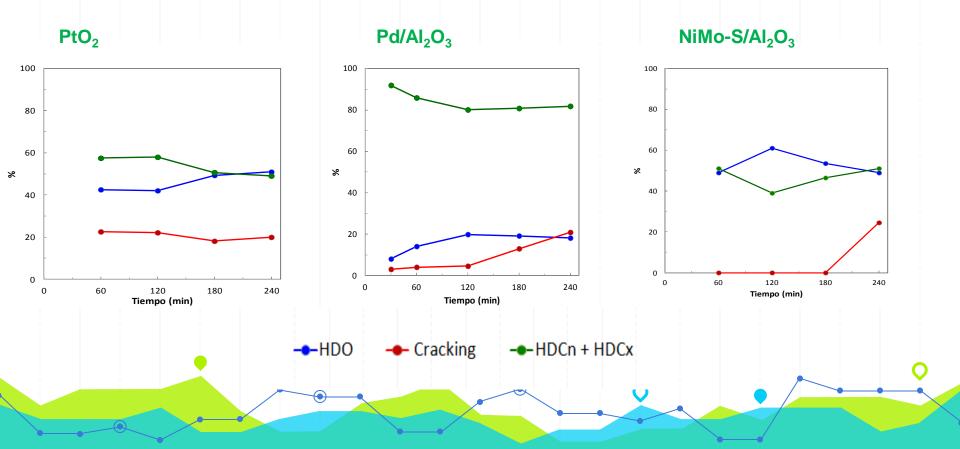


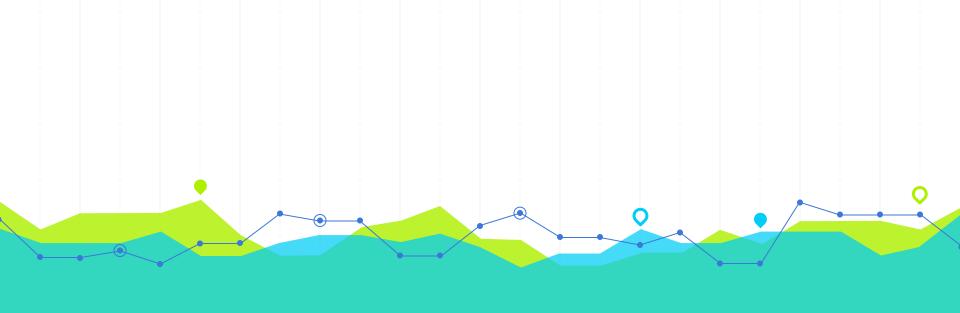
→-HDO →- Cracking ---HDCn + HDCx

NiMo-S/Al₂O₃

OHDO y HDCn+HDCx, nivel de participación similar







CONCLUSIONES 4

CONCLUSIONES:

- El hidrotratamiento puede convertir eficientemente un aceite de descarte proveniente de la fritura de alimentos en biogasoil.
- El catalizador de Pd fue el más activo y posiblemente debido a esto la HDO se vio desfavorecida.
- El catalizador comercial de NiMo-S, de relativo bajo costo, previamente sulfurado permitió alcanzar conversiones elevadas, si bien fue el con el que se obtuvo menor velocidad específica.

A FUTURO



- Oxidar aceites hasta diferente grado de deterioro para estudiar el efecto de la calidad del material de partida sobre la eficiencia del proceso.
- Estudiar el proceso en un reactor tubuar en flujo contínuo.
- Estudiar el efecto de "moderar" las condiciones de reacción.
- Estudiar la proporción de iso-parafinas en el producto.

AGRADECIMIENTOS:

- Agencia Nacional de Investigación e Innovación (ANII)
- Programa de Desarrollo de las Ciencias Básicas(PEDECIBA)
- Comisión Sectorial de Investigación Científica (UDELAR)

