



## BAB 5

### KESIMPULAN dan SARAN

#### 5.1 Kesimpulan

Berdasarkan penelitian yang telah dilakukan, didapatkan kesimpulan bahwa :

1. Temperatur reaksi 350 °C lebih baik dibandingkan dengan 300 °C
2. Metode aktivasi katalis *dry reduction* lebih baik dibandingkan dengan *wet reduction*
3. Impregnasi satu kali memberikan hasil yang lebih baik dibandingkan dengan impregnasi 2 kali
4. Deaktivasi katalis terjadi reaksi berlangsung setelah mendekati 3 jam pada temperatur 350 °C
5. Konversi paling tinggi dihasilkan dari run 2 sebesar 89 %
6. Viskositas dan Densitas produk yang dihasilkan sudah memenuhi standar

#### 5.2.Saran

1. Proses impregnasi lebih baik dilakukan di kaca arloji
2. Dilakukan variasi waktu reaksi (1jam, 1.5jam, 2jam)
3. Suhu reaksi diturunkan (310 °C, 320 °C, 330 °C)
4. Dilakukan percobaan pendahuluan dalam pembuatan katalis hingga menemukan cara untuk mendapatkan katalis yang bagus dan konsisten



## DAFTAR PUSTAKA

- Argyle, M. D., & Bartholomew, C. H. (2015). Catalysts. *Heterogeneous Catalyst Deactivation and Regeneration: A Review*, 1-126.
- Atkins, P., & Paula, J. d. (2006). *Atkins' Physical Chemistry*. Great Britain: Oxford University Press.
- Bagheri, S., Julkapli, N. M., & Hamid, S. B. (2014). Titanium dioxide as a Catalyst Support in Heterogeneous Catalysis. *The Scientific World Journal*.
- Baldwin, W. S., & Wittcoff, H. (1955). The Relationship of Use of Fatty Acids to Their Properties And to Analytical Methods. *Fatty Acids for Chemical Specialties*, 4-9.
- Bartholomew, C. H., & Fuentes, G. A. (1997). *Catalyst Deactivation*. Cancun: Elsevier.
- Black, H. C. (1955). Basic Chemistry of Fatty Acids. *Fatty Acids for Chemical Specialties*, 2-4.
- Carbon Dioxide & Mass Energy*. (2018, April 23). Diambil kembali dari Biomass Energy Resource Center: [www.Biomasscenter.org](http://www.Biomasscenter.org)
- Chang, A. S., Sherazi, S. T., Kandhro, A. A., Mahesar, S. A., Chang, F., Shah, S. N., . . . Panhwar, T. (2016). Characterization of Palm Fatty Acid Distillate of Different oil Processing Industries of Pakistan. *Journal of Oleo Science*, 65, 897-901.
- Cheah, K. Y., Toh, T. S., & Koh, P. M. (2010, May). Palm Fatty Acid Distillate Considered as Biodiesel Feedstock. *Volume 21*, hal. 261-324.
- Chorkendorff, I. (2003). *Concepts of Modern Catalysis and Kinetics*. Weinheim: Wiley-VCH GmbH & Co.KGaA.
- Direktorat Jenderal Perkebunan. (2015, Desember). *Statistik Perkebunan Indonesia*. Diambil kembali dari [ditjenbun.pertanian.go.id/tinymcpuk/gambar/file/statistik/2016/sawit/persen202014-2016.pdf](http://ditjenbun.pertanian.go.id/tinymcpuk/gambar/file/statistik/2016/sawit/persen202014-2016.pdf)
- Ellis, C. (1919). *United States of America Paten No. 202170*.
- Espo. (2016, Mei). *Neste*. Diambil kembali dari Neste Renewable Diesel Handbook: [https://www.neste.com/sites/default/files/attachments/neste\\_renewable\\_diesel\\_handbook.pdf](https://www.neste.com/sites/default/files/attachments/neste_renewable_diesel_handbook.pdf)
- Estiasih, T., Ahmadi, K., Widyaningsih, T. D., Maligan, M. J., Mubarok, A. Z., Puspitasari, R., . . . Mukhlisiyyah, J. (2013). Bioactive Compounds of Palm Fatty Acid Distillate from Several Palm Oil Refineries. *Advance Journal of Food Science and Technology*, 1153-1159.
- Fessenden, R., & Fessenden, J. (1986). *Kimia Organik*. Jakarta: Erlangga.