

Proceeding of

Second Added Value Of Energy Resources

2nd AVoER 2009

Palembang, 29 - 30 Juli 2009

Penyelenggara



**Fakultas Teknik
Universitas Sriwijaya**

Didukung oleh



**Pemerintah Provinsi
Sumatera Selatan**



**Pemerintah Kota
Palembang**

Sponsor



BukitAsam



- STUDI MINYAK ALGA DUNA LELLA SALINA DAN SPIRULINA PLATENSIS Firdi Hadiah, Elida Meiwita dan Dade Zubadeah 161 - 168
- ALTERNATIVE PENGOLOHAN AIR LIMBAH INDUSTRI TEKSTIL DENGAN TEKNOLOGI BERSIH HEMAT ENERGI: SUATU TINJAUAN PUSTAKA Tuty Emilia Agustina 169 - 176
- DETERMINATION OF GLYCERALDEHYDE-3-PHOSPHATE DEHYDROGENASE LOCATION IN SACCAROMYCES CERVENICAE Firdi Hadiah 177 - 184
- STUDI KINETIKA KATALIS PLATINA, PALADIUM, KOBALT DAN NIKEL TERHADAP PRODUKSI SVNGAS DI STREAM REFORMER PT PURSI II PALMANG Sri Harryati, M. Djoni Bustan dan Juniarit Asnani I. 185 - 190
- KAJIAN PERENCANAAN FUEL CELL UNTUK PEMBANGKIT LISTRIK RUMAH TANGGA DI KOTA PAGAR ALAM LENNY Marlinda dan Hasan Basir 191 - 196
- KAJIAN TEKNIKS PENCAKPURAN BIO DIESEL HASIL PRODUKSI PILOT PLANT PADABUS PEGAWAI DAN MAHASISWA UNIVERSITAS SRIWIJAYA Leily Nurul Komariah dan Susila Arta R 197 - 206
- ON COMPARISON OF MASS TRANSFER MODEL IN REACTIVE ABSORPTION OF H₂S INTO Fe-EDTA SOLUTIION IN PACKED COLUMN Waleed Nour Eldien, Ali Altwayy and Susianto 207 - 218
- PENERAPAN GROUP TECHNOLOGY UNTUK EFFICIENCY PROCESS MANUFACTURE DALAM RANGKA PENGELOMPOKAN ENERGI Bahrul Ilmi 219 - 224
- KARAKTERISASI SECARA RINGKAN MINYAK BATUBARA TANITO HARUM DALAM FRAKSI RINGAN MINYAK BATUBARA TANITO HARUM DAN PRODUK MINYAK HASIL HYDROTREATMENT SD Sumboyo Murti, Yusnita, Lambok H Silalahi dan Hartiniati 225 - 232
- PEMBUATAN DAN PEMANFAATAN KATALIS NI-ZAA UNTUK PEMBUATAN BBM ALTERNATIF Zainal Fanani 233 - 242

Industri pupuk merupakan salah satu sektor industri yang berkembang di Indonesia, contohnya adalah PT PUSRI II yang terletak di Sumatera Selatan. Sebagai negara agraris, pupuk memiliki pengaruh penting dalam perekonomian negara terutama untuk meningkatkan hasil dari sektor pertanian. Kebutuhan pupuk yang semakin meningkat membuat sektor industri semakin meningkatkan kualitas dan kuantitas produksi yang makasmal. Hal ini menimbulkan perlu meningkatnya konversi produksi yang ingin dicapai.

Dalam pembenukan syngas) sebelum menghasilkan produk akhir. Tahap reforming (produksi terbesar sebagai sumber bahan bakar utama dengan menggunakan teknologi steam reforming. Reaksi yang berlangsung pada primay reformer terdiri dari 2 reaksi, yaitu :

$$\text{CH}_4 + \text{H}_2\text{O} \rightarrow \text{CO} + 3\text{H}_2 \quad H_r = 206 \text{ kJ/mol (reaksi 1)}$$

$$\text{CO} + \text{H}_2 \rightarrow \text{CO}_2 + \text{H}_2 \quad H_r = -41 \text{ kJ/mol (reaksi 2)}$$

Ditinjau secara termodynamika, reaksi reforming keduaanya merupakan reaksi eksotermik yang dapat dipelihara dengan laju reaksi bolak-balik

PENDAHULUAN

Keywords : Efek Kinetika, Katalisis, Steam reformer.

merupakan topik hangat yang menarik permasalahan dunia saat ini. Sejalan dengan berkembangnya industri, kebutuhan energi juga semakin meningkat. Penggunaan katalsi satureaksi adalah salah satu cara yang dilakukan untuk menurunkan energi aktifasi. Yang digunakan pada produk sintetis di PT PUSRI II adalah nikel, katalsi ini mudah mencapai suatu reaksi pada suatu temperatur tinggi, konversi syngas dicapai pun rendah.

Untuk mempelajari perbandingan kinetika katalsis platinum, palladium dan kobalt terhadap perbedaan katalis logam lain penting dilakukan. Penelitian ini bertujuan untuk mendengarkan katalis platinum, palladium dan kobalt terhadap produk sintetis tetapi bersifat alternatif katalsis logam lain penting dilakukan. Untuk mendengarkan katalis platinum, palladium dan kobalt terhadap perbedaan kinetika dan volume katalsis palladium rendah, yaitu sebesar 17,5 ; 110, 11k/mol dan 1, 27 m³.

ESTRAK

Sri Harryati, M. Djoni Bustan dan Juniariti Asnani I
Program Studi Teknik Kimia Program Pascasarjana Universitas Syiah Kuala
Jl. Padang Selasa No.524, Bukit Besar, Palimbang 30139, Indonesia
Korespondensi Pembicara, Email : haryati_djoni@yahoo.co.id

STUDI EFEK KINETIKA KATALIS PLATINA, PALADIUM, KOBALT DAN NIKEL TERHADAP PRODUKSI SYNGAS DI STREAM REFORMER PT PUSRI II PALMABANG

balik. Laju dimana reaksi terjadi bergantung pada jarak menuju posisi kesetimbangan (termodinamika) dan kecepatan reaksi yang terjadi (kinetika). Bagian termodinamika kimia mencakup rasio kecepatan reaksi ke kanan dan ke kiri (Smith, 1975).

$$K_{p1}(T) = \frac{[CO][H_2]^p}{[CH_4][H_2O]}$$

$$K_{p2}(T) = \frac{[CO_2][H_2]}{[CO][H_2O]}$$

Nilai setiap K_p sebagai fungsi temperatur dihitung dengan menggunakan persamaan Van't Hoff :

$$K_p = K_{p298} \exp\left(\frac{\Delta H}{R} \left[\frac{1}{298} - \frac{1}{T} \right]\right) \quad (1)$$

Reaksi reforming berlangsung secara endotermis, sehingga lebih disukai berlangsung pada temperatur tinggi. Untuk mencapai temperatur tinggi tersebut, maka diperlukan energi dalam jumlah yang besar. Dengan menggunakan katalis, reaksi dapat berlangsung pada temperatur yang lebih rendah dan kebutuhan energi juga akan berkurang. Nikel dijadikan katalis dalam reaksi ini karena memiliki tingkat harga yang paling murah (bersifat ekonomis). Akan tetapi, katalis ini memiliki kelemahan, yaitu sangat tidak stabil terhadap sulfur dan temperatur tinggi, sehingga kinerja katalis menjadi tidak maksimal dan dapat menurunkan konversi produk yang tercapai. Oleh karena itu, sangat penting untuk menemukan katalis lain yang memiliki tingkat aktivitas dan stabilitas yang tinggi sehingga tercapai konversi yang maksimal dengan temperatur reaksi yang lebih rendah.

Beberapa logam transisi lain dapat dijadikan sebagai katalis pada reaksi steam reforming, antara lain platina, palladium dan kobalt. Setiap logam memiliki tingkat kereaktifan dan kellektronegatifan berbeda yang akan mempengaruhi aktivitas katalitik pada reaksi. Semakin reaktif suatu katalis, maka reaksi akan berlangsung lebih cepat dan konversi produk yang tercapai akan lebih tinggi. Begitupula halnya dengan tingkat stabilitas katalis, dimana semakin tinggi stabilitas katalis, maka katalis tidak akan mudah terdeaktivasi dan kinerja katalis akan maksimal.

Analisis secara kinetika dilakukan dengan cara menentukan laju reaksi dimana laju reaksi ke kanan spesifik dari reaksi 1 dan 2 bergantung pada temperatur dan dihitung dengan persamaan Arrhenius yaitu :

$$k_{f,i}(T) = A_i \exp\left(-\frac{E_i}{RT}\right) \quad (2)$$

Dimana A_i adalah faktor eksponensial dan E_i adalah energi aktivasi ($J/kmol$) yang ditentukan secara empiris (Levenspiel, 1999). Perhitungan energi aktivasi dari suatu katalis yang berdasarkan persamaan Arrhenius menggunakan metode slope dan intercept, yaitu berdasarkan rumus :

$$\ln K = \ln A - \frac{E_a}{R} \times \frac{1}{T} \quad (3)$$

$$Y = a + bx$$

Dimana : $\ln A$ sebagai intercept dan $-\frac{E_a}{R}$ adalah slope, nilai Energi aktivasi dihitung dengan $-slope \times R$.

- Langkah sebagai berikut :
- 1. Mengidentifikasi aliran massa pada stream reformer
 - 2. Menghitung massa balance pada stream reformer
 - 3. Menghitung konversi yang dicapai, baik dengan komposisi metana maupun dengan senyawa katalis
- Metode yang digunakan untuk analisis secara sistematis digambarakan dengan langkah

3. PROSEDUR ANALISIS

Sebelum melakukannya analisis secara kinetika reaksi, umumnya perlu dilakukan analisis mendinamika. Analisis ini meliputireaksi, energi bebas Gibbs, entropi reaksi serta konstanta kesetimbangan yang dibutuhkan untuk produksi sinyal pada katalis yang berfungsi untuk baku metana maupun pada katalis yang merupakan reaktor termofluida. Analisis secara kinetika reaksi dilakukan setelah konversi yang maksimal. Mengandung senyawa selain metana, sehingga akan dipergunakan untuk produksi sinyal pada katalis yang merupakan reaktor termofluida. Analisis ini meliputireaksi, energi bebas Gibbs, entropi reaksi serta konstanta kesetimbangan yang dibutuhkan untuk produksi sinyal pada katalis yang berfungsi untuk baku metana maupun pada katalis yang merupakan reaktor termofluida. Analisis ini meliputireaksi, energi bebas Gibbs, entropi reaksi serta konstanta kesetimbangan yang dibutuhkan untuk produksi sinyal pada katalis yang berfungsi untuk baku metana maupun pada katalis yang merupakan reaktor termofluida.

2. DESKRIPSI PROSES

Pada umum, hasil suatu reaksi dipengaruhi oleh suatu material yang bukan bersifat dasar reaksi. Studi kinetika reaksi mempelajari hasil atau kecenderungan suatu reaksi. Secara umum, hasil suatu reaksi dipengaruhi oleh katalis yang merupakan katalis, yaitu menunjukkan bahwa platinum merupakan katalis yang terbaik pada proses steam reforming. Katalis nikel dengan memfokuskan pada perbedaan konsistensi antara volume dan beberapa katalis. Berdasarkan pada hasil perhitungan dan analisis, hasilnya adalah katalis palladium dan kobalt terhadap katalor reaksi steam reforming dengan menggunakan platinum, palladium dan kobalt terhadap katalor reaksi steam reforming dengan katalis, yaitu memiliki analisis yang baik disebut dengan katalis.

$V = \frac{F_{AO}}{k} \times C_a^2 \left(\frac{1}{1 - X} \times \ln \left(\frac{M(1-X)}{M-X} \right) \right)$ (4)

Diketahui : V adalah volume katalis
 F_{AO} adalah L_{AJ} alir volumetrik
 C_a adalah konsentrasi metana
 X adalah konversi
 M adalah rasio steam terhadap metana

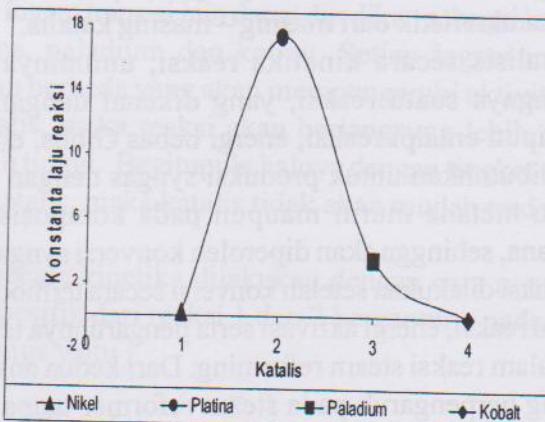
- Membandingkan konversi yang tercapai antara metana dalam keadaan murni dengan gas alam yang mengandung senyawa selain metana
- Menghitung volume dari beberapa katalis pada reaksi.
- Menganalisis katalis yang terbaik sebagai pengganti katalis nikel

4. HASIL DAN DISKUSI

4.1 ANALISIS PERBANDINGAN KONSTANTA LAJU REAKSI BEBERAPA KATALIS

Pada kinetika, energi aktivasi merupakan faktor utama yang mempengaruhi laju suatu reaksi. Energi aktivasi sendiri dipengaruhi oleh konstanta laju reaksi yang dapat ditentukan berdasarkan pada orde suatu reaksi yang biasanya ditentukan berdasarkan pada hasil eksperimen dan untuk steam reforming termasuk ke dalam orde dua. Hubungan antara laju reaksi, energi aktivasi dan temperatur reaksi diperlihatkan pada persamaan Arhenius. Semakin besar nilai konstanta laju reaksi, maka energi aktivasi akan semakin rendah.

Gambar 1 menggambarkan perbedaan nilai konstanta laju reaksi dari beberapa katalis yang dianalisis, yaitu nikel, platina, paladium dan kobalt. Hasilnya didapatkan bahwa semakin meningkat tingkat kereaktifan dan keelektronegatifan katalis, maka nilai konstanta laju reaksi akan semakin besar. Berdasarkan perhitungan yang ada, konstanta laju reaksi tercapai adalah 17,5 dengan menggunakan katalis platina. Semakin besar nilai konstanta laju reaksi, maka reaksi akan berlangsung lebih cepat. Semakin cepat suatu reaksi memungkinkan terjadinya tumbuhan partikel dalam jumlah besar dengan waktu yang relatif singkat dan tingkat energi yang lebih rendah sehingga kesetimbangan akan tercapai pada waktu yang lebih cepat.



Gambar 1. Grafik perbandingan nilai konstanta laju beberapa katalis

4.2 ANALISIS PERBANDINGAN ENERGI AKTIVASI BEBERAPA KATALIS

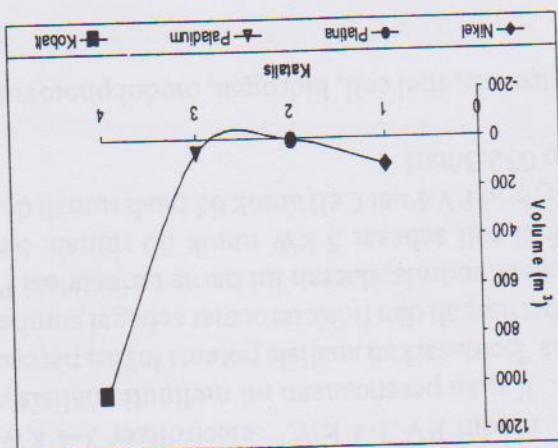
Hubungan antara konstanta laju reaksi adalah berbanding terbalik dengan energi aktivasi. Jika konstanta laju reaksi besar, maka nilai energi aktivasi akan menjadi kecil, sehingga tingkat energi yang dibutuhkan untuk bereaksi akan menjadi lebih rendah.

Perbandingan nilai energi aktivasi dari beberapa katalis diperlihatkan pada gambar 2. Dari hasil perhitungan, nilai energi aktivasi terendah didapatkan dengan menggunakan katalis platina, yaitu sebesar 110,11 kJ/mol. Hal ini menunjukkan bahwa reaksi dengan menggunakan katalis platina memerlukan energi yang paling rendah jika dibandingkan dengan katalis nikel yang digunakan di industri sekarang.

Berdasarkan pada hasil perhitungan dan analisis yang telah dilakukan, didapatkan bahwa katalis platinum memberikan hasil yang terbaik diantara katalis yang ada. Konstanta reaksi katalis platinum pada tinggi energi, yaitu 17,5 dengan energi aktifasi terendah, yaitu 110,11 kJ/mol.

5. KESIMPULAN

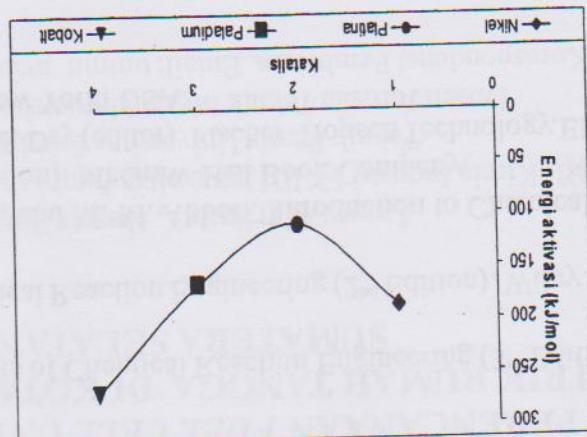
Gambar 3. Grafik perbandingan volume beberapa katalis



Katalis yang digunakan di Pusti saat ini memiliki volume tertentu. Perbandingan volume beberapa katalis yang dianalisis dipertahankan pada gambar 3 di bawah ini. Berdasarkan analisis, volume katalis yang digunakan dalam jumlah paling kecil adalah dengan besar konstanta reaksi maka energi aktifasi akan semakin rendah, sehingga reaksi akan berlangsung lebih cepat dan volume katalis yang dibutuhkan untuk reaksi lebih rendah untuk mencapai tingkat konversi yang dittinggikan.

ANALISIS PERBANDINGAN VOLUME BEBERAPA KATALIS

Gambar 2. Grafik perbandingan energi aktifasi beberapa katalis



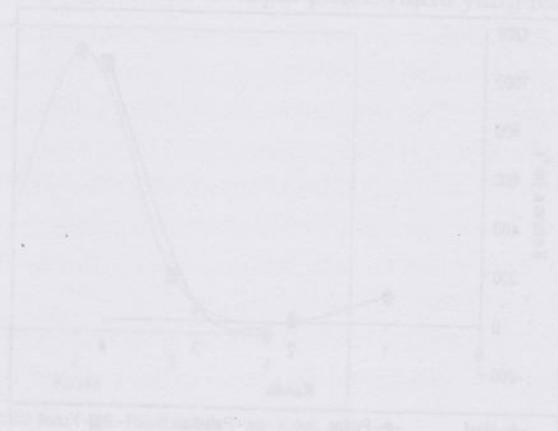
6. REFERENSI

- Fogler, S. H. (1999). Elements of Chemical Reaction Engineering (3rd Edition). Prentice-Hall, Inc: New Jersey.
- Levenspiel, O. (1999). Chemical Reaction Engineering (2nd Edition). Wiley Eastern Private Limited: New Delhi.
- Smith, M. J., H. C. Van Ness, and M. M. Abbott. Introduction to Chemical Engineering Thermodynamics (3rd Edition). McGraw-Hill Book Company: New York, USA.
- Steynberg, P.A. (2004). In M.E. Dry (editor). Fischer-Tropsch Technology. Elsevier Science and Technology Book: New York, USA.

ABSTRAK

Makalah ini membahas tentang analisis teknis dan ekonomi sistem fuel cell di Darmaga. Analisis teknis dilakukan dengan menentukan batas operasi sistem fuel cell berdasarkan kapasitas daya yang dibutuhkan dan kapasitas daya yang tersedia. Analisis ekonomi dilakukan dengan menentukan biaya operasi sistem fuel cell berdasarkan konsumsi daya dan harga jual produk yang dihasilkan. Analisis teknis menunjukkan bahwa sistem fuel cell dapat beroperasi dengan baik pada suhu 200°C dan tekanan 1 atm. Analisis ekonomi menunjukkan bahwa sistem fuel cell dapat memberikan keuntungan yang cukup besar dengan kapasitas daya 1000 Wp. Analisis teknis dan ekonomi menunjukkan bahwa sistem fuel cell dapat memberikan kontribusi terhadap pengembangan teknologi alternatif energi di Indonesia.

Keywords:



Grafik 1. Grafik perbandingan nilai sistem reguler dengan tingkat suhu sifatnya

4.2 ANALISIS PERBANDINGAN EFEKSI AKTIVASI BERBEDA-BEDA
Meningkatnya konsentrasi logaritma reaksi adalah perbandingan berbeda dengan cara yang berbeda. Mungkin saja ada faktor-faktor tertentu yang mempengaruhi hasilnya. Untuk mengetahui faktor-faktor tersebut, maka diperlukan analisis teknis dan ekonomi sistem fuel cell. Analisis teknis dilakukan dengan menentukan batas operasi sistem fuel cell berdasarkan kapasitas daya yang dibutuhkan dan kapasitas daya yang tersedia. Analisis teknis menunjukkan bahwa sistem fuel cell dapat beroperasi dengan baik pada suhu 200°C dan tekanan 1 atm. Analisis teknis menunjukkan bahwa sistem fuel cell dapat memberikan keuntungan yang cukup besar dengan kapasitas daya 1000 Wp. Analisis teknis dan ekonomi menunjukkan bahwa sistem fuel cell dapat memberikan kontribusi terhadap pengembangan teknologi alternatif energi di Indonesia.

PEN

Kebijakan sebagai respon Kebijakan ini – 2025. Salah satu Kelistrikan yang lingkungan pemerintah ini – 2025. Selain itu, Indonesia, seperti poli meningkatka