

# KWALITAS PRODUKSI GAS GASIFIKASI DENGAN BAHAN BAKU KAYU PELLET MENINGKAT PADA PENGHAPUSAN PANAS KATALIS DAN PENAMBAHAN AIR

*by* Nanang Suparman

---

**Submission date:** 25-Aug-2024 08:37PM (UTC-0500)

**Submission ID:** 2438005731

**File name:** Naskah\_Aris\_7.pdf (2.29M)

**Word count:** 7023

**Character count:** 41226

**KWALITAS PRODUKSI GAS GASIFIKASI DENGAN BAHAN BAKU  
KAYU PELLET MENINGKAT PADA PENGHAPUSAN PANAS-  
KATALIS DAN PENAMBAHAN AIR**

Aris Warsito <sup>1,2</sup>

**ABSTRAK**

Penelitian ini difokuskan pada peningkatan kualitas produksi gas dengan penghapusan tar panas-katalis menggunakan reaktor microwave dan penambahan air. Produksi gas dari gasifier dengan kandungan tar, partikel, dan air langsung dialirkan dengan kecepatan 2 LPM dalam reaktor microwave dengan perlakuan berbagai suhu untuk perlakuan panas dan katalis. Pengkonversian tar dengan katalis nikel dan ruthenium menghasilkan peningkatan nilai kalor yang lebih dari 5,86 MJ Nm<sup>-3</sup> pada suhu 900°C dan 700°C. Sedang semua penghapusan katalis yang digunakan dalam penelitian ini adalah: dolomit, Y-zeolit, nikel, ruthenium, dan rhodium memberikan efisiensi penghapusan tar dan partikel rata-rata 98% pada suhu 700°C dan 900°C. Penghapusan perlakuan panas-katalis dengan penambahan air dalam reaktor diperoleh efisiensi penghapusan tar tinggi mulai dari perlakuan suhu paling rendah. Daya rendah pembangkitan reaktor microwave pada penghapusan tar panas-katalis sangat intensif dan efektif untuk peningkatan kualitas produksi gas dalam pemenuhan kebutuhan pengguna akhir serta peningkatan kapasitas energi.

**Kata Kunci:** Microwave Tar Katalis Gas Gasifier

**PENDAHULUAN**

Gasifikasi biomassa adalah teknologi yang dapat mengkonversi bahan bakar padat menjadi gas yang sangat menjanjikan, efisiensi tinggi, dan menghasilkan gas yang ramah lingkungan seperti H<sub>2</sub>, CO, CH<sub>4</sub>, hidrokarbon, dan lainnya. Masalah utama dari produksi gasifikasi biomassa adalah adanya kandungan tar, yang merupakan masalah penting dalam aplikasi gas sintesis dan pemanfaatan energi lebih lanjut (Bhattacharya SC 1999 ; Hasler P 1999 ; Han J 2008 ). Karakteristik tar yang terdapat produksi gasifikasi biomassa dapat menyebabkan penurunan pemanfaatan gas, meningkatkan masalah operasi dan pemeliharaan karena penyumbatan di dalam pipa. Tar mengandung sejumlah banyak senyawa hidrokarbon dapat meningkatkan

<sup>1</sup> School of Mechanical Engineering, Universiti Sains Malaysia, Engineering Campus, 14300 Nibong Tebal, Penang, Malaysia.

<sup>2</sup> Jurusan Teknik Mesin, Sekolah Tinggi Teknologi Nasional Yogyakarta

kemungkinan risiko kanker. Namun tar mempunyai kandungan energi potensial yang dapat diubah menjadi gas sintesis yang mengandung nilai energi yang relatif tinggi dengan perlakuan teknologi yang tepat. Masalah utama dalam aplikasi teknologi gasifikasi akan menjadi serius bila didapatkan kenaikan jumlah tar yang akan berdampak pada mengurangi efisiensi konversi energi.

Sejak tiga dekade yang lalu telah dilaporkan dalam berbagai literatur dengan tujuan untuk menghasilkan produksi gas berkualitas tinggi yang dapat diaplikasikan dan terbukti telah banyaknya metode dikembangkan. Secara umum optimalisasi kondisi operasi merupakan metode utama yang terdiri dari desain reaktor penghasil gas (gasifier) sedangkan metode sekunder adalah perlakuan mekanik dan panas-katalis (Devi, Ptasinski et al. 2003; Anis and Zainal 2011). Kombinasi dari dua metode menjamin kualitas produksi gas bila ditinjau dari segi teknis (Gil, Corella et al. 1999). Sedangkan pada kenyataannya penghapusan panas-katalis lebih menguntungkan karena konversi tar ke gas menghasilkan gas-gas bermanfaat seperti hidrogen, karbon monoksida, dan hidrokarbon gas dapat menaikkan kandungan energi produksi gas.

Namun pada kenyataannya bahwa proses perlakuan panas yang dapat menghasilkan komposisi gas bermanfaat mendapat sedikit perhatian dalam perkembangannya, karena memerlukan energi tambahan yang tinggi untuk mencapai suhu operasi yang diinginkan. Literatur menunjukkan bahwa sebagian besar pada suhu 900°C tar berat dapat hapus (Qin, Huang et al. 2007). Namun pada suhu lebih dari 1100°C diperlukan untuk dapat menghapus semua unsur tar terkonversi (Jess 1996; Zhang, Jiang et al. 2010). Proses penghapusan katalis telah mendapatkan perhatian lebih dibandingkan dengan lainnya. Upaya terus menerus dilakukan untuk mendapatkan katalis yang lebih ekonomis khususnya untuk konversi tar. Dasar dari pemanfaatan katalis alam seperti dolomit, Y-zeolit, dan campuran katalis logam adalah pilihan yang bijaksana. Selama proses gasifikasi biomassa yang berakibat terjadinya deposisi karbon, disertai terjadinya reaksi perubahan uap hidrokarbon yang kompleks dapat meningkatkan kandungan Ni sintesis pada paduan permukaan dibandingkan dengan monometallic Ni. Perlakuan plasma pada katalis Ni/Al<sub>2</sub>O<sub>3</sub> menunjukkan aktivitas katalis yang tinggi dan ketahanan yang sangat baik terhadap perlindungan karbon dan perubahan karbon serabut (X.L. Zhu (2008) ). Endapan CO ditemukan di dalam cakram penyaring berpori menggunakan metode perlakuan

urea menghasilkan ketahanan katalis terhadap keracunan belerang 1% berat per 0.5% berat katalis nikel/kalsium(K. Engelen (2003) ). Deposisi karbon dapat diabaikan dibandingkan dengan dukungan katalis Ni konvensional dan Ni/dolomit metode ini telah dikembangkan dan telah menunjukkan aktivitas yang tinggi (J. Srinakruang (2005)). Penambahan logam mulia telah dipelajari dan ditawarkan sebagai bahan katalis seperti Ru (A.C. Basagiannis (2008) ),  $WO_3$  (K. Oka (2006)), Pt (J. Nishikawa (2008) ), Rh (D.H. Kim (2008) ), Pd (A.M. Azad (2007) ), Mn (S.H. Seok (2002) ). Sebagai contoh katalis yang terdiri dari Ru (5 %) tercampur pada 15%  $MgO/Al_2O_3$  menunjukkan aktivitas tinggi serta selektivitas pada bagian perubah uap air dari minyak organik yang merupakan bagian kecil dari endapan karbon pada permukaan katalis telah ditemukan dengan stabilitas yang tinggi pada waktu beroperasi (J. Srinakruang (2005)). Katalis Ni/MgO-CaO dan lain-lain baru dipelajari.

Perlakuan kalsinasi dolomit menghasilkan aktivitas konversi tar gasifikasi biomassa lebih baik (Delgado 1997). Kualitas dolomit juga ditentukan dari mana berasal (Yu, Brage et al. 2009; Gusta 2009 ). Penggunaan Y-zeolit untuk konversi tar biomassa juga telah dilaporkan tetapi masih jarang. Dibanyak literatur ternyata digunakan gas hasil industri seperti benzena, toluena, naftalena, dan 1-Methylnaphthalene sedangkan tar produksi biomassa gasifikasi jarang digunakan (Radwan, Kyotani et al. 2000; Dou, Gao et al. 2003; Buchireddy, Bricka et al. 2010; Anis and Zainal 2011). Telah dilakukan percobaan dengan Y-zeolite alami dengan perlakuan kalsinasi untuk menghapus tar dari gasifikasi biomassa (Chiang, Chien et al. 2012) dan didapatkan hasil konversi toluena sangat tinggi dan deposisi karbon juga cepat. Perbedaan luas permukaan tidak berpengaruh dalam aktivitas katalitik. Unsur- unsur yangandung dalam olivin mempengaruhi stabilitas dan aktivitas katalis (Simell and Bredenberg 1990; Zhao, Lakshminarayanan et al. 2009). Terbentuknya arang dan jelaga sangat rendah. Masalah utama menghilangkan biaya percobaan hingga 20 kali dengan katalis ini jauh lebih tinggi bila dibandingkan dengan menggunakan katalis konvensional seperti Rh/CeO<sub>2</sub>/SiO<sub>2</sub> (Tomishige, Asadullah et al. 2004). Perubahan Mo pada perbandingan Pt/Mo sangat menentukan dispersi Pt yang berpengaruh terhadap ketahanan belerang katalis. Konversi naftalena (%) mengalami penurunan sebagai berikut: Co Mo> Pt Mo (15)> Pt Mo (2)> Ru Mo> Pd Mo (Perez-Martinez D 2006 ).

Metode penghapusan tar dengan memanaskan katalis terbukti efektif, namun dengan penggunaan energi yang sangat tinggi dan pemakaian reaktor dengan kapasitas besar masih ditemukannya kesulitan dalam pengoperasiannya. Jumlah energi yang tersedia ada beberapa masalah pada reaktor konvensional: pertama permukaan dinding luar ke dalam reaktor, konveksi panas dalam reaktor dan untuk menghasilkan panas yang merata pada suhu diinginkan membutuhkan waktu yang lama (Salema and Ani 2011). Berdasarkan kekhawatiran tersebut penggunaan energi microwave untuk penghapusan tar panas-katalis akan menjadi pilihan yang lebih realistis. Transfer energi ke dalam bahan terjadi seketika melalui interaksi molekul dengan medan elektromagnetik, metode ini biasanya menggunakan microwave (Thostenson 1999). Proses yang cepat, peningkatan produksi, dan keramahan lingkungan (Yin 2012). Penjelasan ini adalah teknik pemanasan volumetrik yang dapat menghasilkan proses pemanasan lebih cepat pada reaktor dengan menggunakan bahan susceptor, sehingga didapatkan didapatkan penghematan energi (Anis, Zainal et al. 2013). Untuk alasan tersebut dapat dijelaskan bahwa : teknik percobaan yang sederhana, mudah, dan telah dikembangkan dengan menggunakan energi Microwave yang tidak hanya efektif tetapi juga konsumsi energi rendah. (Anis, Zainal et al. 2013) Melaporkan bahwa penghapusan tar panas-katalis menggunakan toluena dan naftalena sebagai senyawa tar model terbukti dengan baik.

Penelitian ini dilakukan untuk menguji kemampuan reaktor microwave dalam penghapusan tar dengan perlakuan panas-katalis dalam meningkatkan kualitas dan produksi gas. Produksi gas mengandung tar dan partikel terus-menerus diproduksi dari bahan kayu pelet menggunakan reaktor gasifikasi downdraft. Pengaruh suhu dan kalsinasi katalis (dolomit, Y-zeolit, nikel, ruthenium dan rhodium) terhadap hasil produk tar, partikel, komposisi gas, dan nilai pemanasan panas gas (HHV) dipelajari dalam penelitian ini.

## METODE PENELITIAN

### Material Penelitian

Penelitian ini digunakan kayu pellet (serbuk kayu diproses) dari industri furnitur yang digunakan sebagai bahan biomassa untuk produksi gas dengan menggunakan reaktor downdraft gasifier. Bahan baku yang digunakan berupa pellet dengan diameter 5

mm dan panjang 3-4 cm. Analisis proksimat menunjukkan bahwa bahan pakan terdiri dari 11.4 berat.% karbon tetap, 78.3 berat.% zat terbang, 0.2 wt.% abu dan kelembaban 10.29 wt.%. Sedang analisis unsur menunjukkan komposisi terdiri dari 44.80 wt.% karbon, 12.19 wt.% hidrogen, 0.45 wt.% nitrogen, 0.88 wt.% sulfur dan 41.68 wt.% oksigen. HHV dari bahan baku ditentukan dengan menggunakan kalorimeter bom otomatis adalah 22.6 MJ kg<sup>-1</sup>. Dolomite, Y-zeolit, nikel, ruthenium, dan rhodium digunakan untuk menyelidiki pengaruh katalis pada penghapusan tar. Katalis dikalsinasi dalam reaktor dengan mengalirkan udara selama 2 jam pada suhu 900°C untuk dolomit dan nikel, sedangkan 600°C untuk Y-zeolit, ruthenium dan rhodium selama 1 jam. Dolomit memiliki ukuran partikel 600 µm dengan bulk density 1.33g cm<sup>-3</sup>. Hal ini terutama terdiri dari 34.69 wt.% Ca O, 15.06 wt.% Mg O dan 2.34 wt.% SiO<sub>2</sub>. Y-zeolit adalah katalis bubuk komersial (CBV720) dengan bulk density 0.26g cm<sup>-3</sup> dan SiO<sub>2</sub>/Al<sub>2</sub>O<sub>3</sub> 30. Nikel adalah komersial 257.553 Aldrich adalah 99.98% campuran logam, ketebalan 0,5 mm, bp 2733°C, mp 1453°C dan kepadatan 8.9g/ml pada 25°C. Ruthenium secara komersial 246047-72-3 dengan C<sub>46</sub>H<sub>65</sub>C<sub>12</sub>N<sub>2</sub>PRu, dan 848.97g/mol. Rhodium adalah komersial 33409-86-3 dengan C<sub>17</sub>H<sub>18</sub>NORh, dan berat molekul 355.24 kgm<sup>-3</sup>.

#### **Peralatan Penelitian**

Eksperimental yang terdiri dari tiga unit utama: gasifier, penghapusan tar produksi gas, dan sistem pengumpulan produk. Sistem ini meliputi hisap throatless downdraft gasifier unggun tetap, siklon separator, kondensor, port flare dan blower. Sebuah blower dengan daya output 10 kWT dengan kapasitas konsumsi pemakanan 10 kgh<sup>-1</sup> biomassa, menggunakan gasifier dengan diameter dalam 0.20m dan tinggi 1.25 m.

Untuk menentukan tekanan disesuaikan kualifikasi laju aliran produksi gas digunakan orifice meter dengan transduser tekanan diferensial. Sistem penghapusan produksi gas dengan microwave dimodifikasi dan didalam reaktor dipasang silikon karbida (SiC) sebagai bahan susceptor. Microwave dimodifikasi (Panasonic, NN-SM330 M) memiliki frekuensi 2.45 GHz sesuai dengan panjang gelombang 12.23 cm. Konsumsi daya maksimum dan daya output maksimum microwave adalah 1.125 dan 700 W, masing-masing. Reaktor alumina (25.4 mm id dan 160 mm panjang) dipasang secara vertikal di ruang microwave dan dirancang sebagai reaktor berdiri tetap. Untuk menyerap dan mengubah energi microwave menjadi panas digunakan SiC dengan ukuran partikel

2.085 mm dan bulk density  $1.48\text{g cm}^{-3}$ . Sistem ini juga disebut sistem penghapusan tar dengan microwave dan telah dijelaskan sepenuhnya dalam studi (Anis, Zainal et al. 2013). Untuk menjaga dan menentukan lamanya suhu di dalam reaktor dipasang pengontrol suhu pada sistem.

Karakteristik kualitas produksi gas gasifikasi dapat ditentukan dengan pengambilan contoh tar, aliran pompa vakum, dan tas sampel gas. Pengambilan sampel tar telah dimodifikasi dengan pedoman, analisis tar dan partikel dalam gas produser (Paasen 2002). Pengambilan sample produksi gas dengan melewati rangkaian enam botol impinger. Dua botol pertama ditempatkan di lingkungan atmosfer, kedua empat botol direndam dalam campuran es dan garam mandi dengan suhu sekitar  $-22^{\circ}\text{C}$ . Lima botol pertama diisi dengan 50mL isopropanol sedang yang terakhir kosong. Produksi utama gasifier downdraft menghasilkan tar dari kelas 3 dan 4 dan alat sampling tar dengan modifikasi telah merujuk literature (Milne TA 1998.). Vakum pompa digunakan untuk mengekstrak produksi gas ke dalam microwave reactor dan dilakukan penghapusan tar. Untuk menentukan laju aliran gas dipasang sebuah flow meter sebelum masuk kedalam sistem reaktor microwave, selanjutnya koleksi produksi gasifikasi diambil sebelum dan sesudah reactor penghapusan.

## Prosedur Penelitian

### 1. Analisis Rasio Kesetaraan Dan Nilai Kalor Gas

Pengoperasian gasifikasi biomassa bekerja pada kondisi yang tetap untuk setiap studi eksperimental. Rasio kesetaraan (ER) dari 0.26 dipertahankan konstan, untuk mengurangi jumlah parameter yang mempengaruhi kinerja gasifier biomassa. Jumlah pasokan pellet kayu dan durasi jangka yang dapat dihitung berdasarkan persamaan berikut, ER menunjukkan pengaruh gabungan dari kebutuhan aliran udara (Zainal, Rifau et al. 2002):

$$\text{ER} = \frac{\text{Air flow rate}}{\text{Biomass consumption rate}} \Bigg| \text{Stoichiometric} \quad (1)$$

Jumlah konsumsi biomassa adalah  $5.22\text{ m}^3$  udara/kg kayu untuk digunakan rasio stoikiometri laju aliran udara (Zainal, Rifau et al. 2002). Pengamatan kinerja gasifikasi seperti hasil gas, efisiensi konversi karbon dan efisiensi gas dingin yang keluar produksi

gas selanjutnya diproses dalam reaktor microwave. Dengan demikian penelitian ini akan mendapatkan komposisi produksi gas dan nilai panas pemanasan (HHV) dari kualitas gas akan didapatkan jumlah tar dan partikel. Persamaan (2) dapat digunakan untuk menentukan HHV ( $\text{MJ Nm}^{-3}$ ) sedangkan apabila volume persentase (X) dari  $\text{H}_2$ , CO, dan  $\text{CH}_4$  sudah diketahui (Lars Waldheim 2001)

$$\text{HHV} = 12.766 X_{\text{H}_2} + 12.6441 X_{\text{CO}} + 39.847 X_{\text{CH}_4} \quad (2)$$

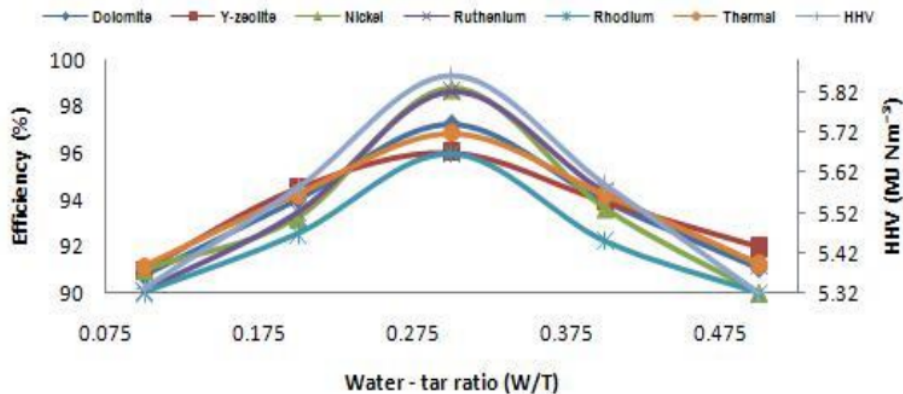
## 2. Pengaruh Penambahan Air

Reaksi penambahan air ditunjukkan pada tabel 3. Reaksi ini dianggap sebagai reaksi kesetimbangan dengan berbagai variabel tergantung pada konsentrasi gas, suhu, dan tekanan. Namun dalam kenyataannya tidak akan tercapai didalam reactor microwave. Penghapusan tar ditentukan dengan perlakuan panas - katalis (dolomit, Y-zeolit, nikel, ruthenium dan rhodium) ditambah air dalam penelitian ini. Kebutuhan energi secara signifikan lebih rendah untuk menghilangkan tar dengan reaktor microwave, selanjutnya dengan penambahan air didapatkan penghapusan tar cukup tinggi mulai suhu terendah sesuai literatur. Didapatkan jumlah gas  $\text{H}_2$  dan  $\text{CH}_4$  sedangkan terjadi penurunan nilai dari CO dan  $\text{CO}_2$  gas produk yang ini mengarah ke asumsi bahwa terjadi peningkatan eksotermik reaksi pergeseran air-gas. Dalam reaktor pengujian gas dialirkan melewati bed tetap pada temperatur  $500\text{-}900^\circ\text{C}$  dilakukan untuk semua katalis yang digunakan. (Haryanto A 2009 ) Perlakuan suhu yang tinggi akan didapat penghapusan yang tinggi, namun reaksi pergeseran air-gas akan didapat pada suhu rendah hal ini terjadi pada kondisi gasifikasi biasanya ditetapkan dalam kisaran suhu tinggi terutama untuk fluidized bed gasifiers.

Gambar 1 menunjukkan perbandingan campuran yang paling optimal diperoleh penghapusan tar tertinggi pada semua perlakuan penghapusan panas-katalis perbandingan air-tar (W/T) adalah : 0.3. Pada kondisi tersebut didapat penghapusan tar rata-rata lebih tinggi dari 97% dan tertinggi di nikel dan ruthenium katalis adalah 99% dengan HHV  $5.86 (\text{MJ Nm}^{-3})$ . Dari Gambar 1 terlihat bahwa penghapusan tar dengan penambahan air didapatkan batas maksimal, sedangkan pemanasan yang terjadi ditampilkan pada table 1. Penghapusan tar didapatkan perbandingan campuran air-tar optimum (W/T) : 0.3. Pada gambar 1 dengan perbandingan 0.1-0.3 efisiensi penghapusan tar meningkat, didapatkan



harga maksimum pada perbandingan campuran 0.3, dan dengan 0.3-0.5 terjadi penurunan. Komposisi kesetimbangan termodinamika reaksi pergeseran air-gas ditunjukkan pada gambar 2 dengan konversi CO untuk kondisi keseimbangan dan perbandingan stoikiometri dari CO dan H<sub>2</sub>O.



Gambar 1 : Pengaruh perbandingan campuran ai-tar terhadap penghapusan dan peningkatan gas bermanfaat (HHV)

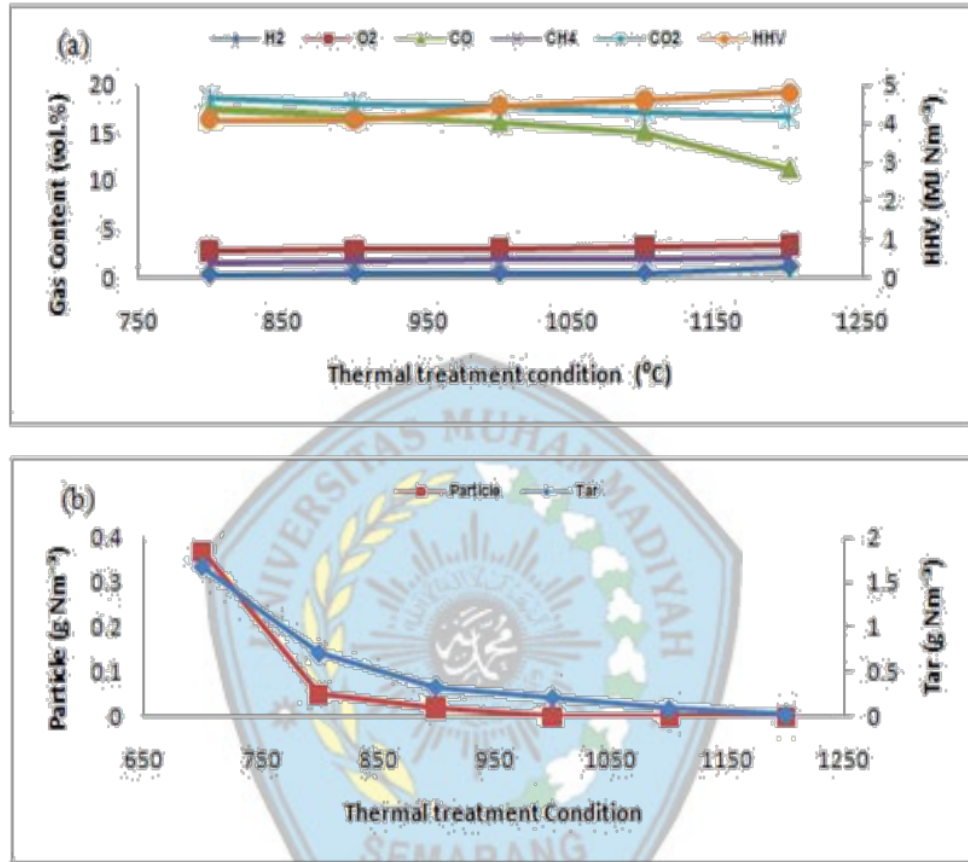
## HASIL DAN PEMBAHASAN

Gas produksi gasifier langsung dimasukkan ke dalam reaktor microwave tanpa pra-filter karena produksi gas diambil setelah kondensor, komposisi gas mengandung (H<sub>2</sub>, O<sub>2</sub>, N<sub>2</sub>, CO, CH<sub>4</sub>, CO<sub>2</sub>, tar, partikel, dan air). Hasil penelitian menunjukkan bahwa produksi bahan baku gas biasanya terdiri dari 94.25 wt.% , dengan komposisi gas 0.19 wt.%, tar, 0.04 wt.% partikel, dan 5.51 wt.% air. Sementara itu produksi gas terutama terdiri dari 12.96 vol.% H<sub>2</sub>, 16,67 vol.% CO, 1,77 vol.% CH<sub>4</sub>, 12.89 vol.% CO<sub>2</sub>, 3.16 vol.% O<sub>2</sub>, dan 52,55 vol.% N<sub>2</sub>. Akibatnya terjadi beberapa reaksi secara simultan selama penghapusan panas-katalis tar dalam gas di reaktor microwave. (Anis dan Zainal 2013)

### Penghapusan Tar Perlakuan Panas

Komposisi gas dan nilai pemanasan panas (HHV) dari proses perlakuan panas pada berbagai suhu ditunjukkan pada gambar 2(a) jumlah gas H<sub>2</sub>, CH<sub>4</sub>, CO, dan CO<sub>2</sub> terlihat terjadi peningkatan dan penurunan pada perlakuan panas 800°C. Peningkatan produksi jumlah gas CH<sub>4</sub>, adalah efek dari hydrocracking tar dan hydrogasifikasi partikel

padat yang mengambil peran yang lebih menonjol pada kondisi ini yang mengkonsumsi lebih banyak H<sub>2</sub> dari penambahan air dalam reactor.



Gambar 2 : Pengaruh perlakuan panas penghapusan tar  
(a) komposisi gas - HHV dan (b) tar – partikel

Berkurangnya oksidasi parsial dari partikel padat berpengaruh terjadinya penurunan jumlah pembentuk CO. Gambar 2(b) menampilkan hasil penghapusan tar dan partikel sebagai fungsi temperatur. Lebih dari 94% dari partikel yang dikonsumsi dan diubah menjadi gas sementara konversi tar mencapai 58% pada 800°C, ini menunjukkan bahwa terjadi kontribusi dari konversi tar dan reformasi reaksi untuk produksi H<sub>2</sub>. Pada kondisi ini menghasilkan efisiensi konversi tar rendah karena adanya cahaya aromatik dan cahaya poli-aromatik hidrokarbon yang relatif stabil, jika pembentukan gas mudah

terbakar menjadi lebih intens pada komposisi gas menunjukkan perilaku yang berbeda pada suhu yang lebih tinggi. Sesuai dengan hukum termodinamika dengan meningkatnya suhu reaksi, maka terjadi peningkatan  $H_2$  dan  $CH_4$  sementara  $CO_2$  dan  $CO$  menurun. Produksi gas mudah terbakar dan terbentuknya partikel dengan cara reaksi gas air, reaksi Boudouard, dan oksidasi parsial pada kehadiran  $O_2$ ,  $H_2O$ . Suhu reaksi yang tinggi mendukung terjadinya reaksi endotermik, menurut prinsip Le Chatelier.

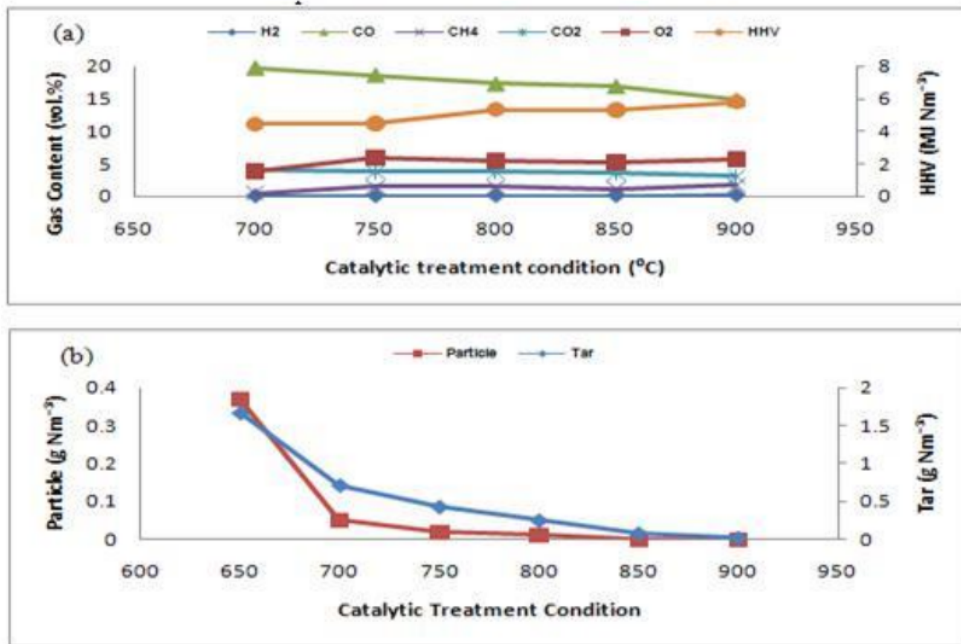
Penghapusan tar dan reformasi reaksi juga dapat dipicu aktivitas yang tinggi. Sementara itu jumlah  $H_2$  dan  $CH_4$  menunjukkan sedikit peningkatan pada 800-1200°C. Peningkatan  $CH_4$  konten pada suhu yang lebih tinggi terutama disebabkan oleh uap dan metana reformasi reaksi kering. Pada peningkatan suhu terjadi reaksi endoterm karena reaksi yang baik. Akibatnya nilai pemanasan panas (HHV) gas meningkat sekitar 15% pada suhu reaksi tertinggi 1200°C. Lebih dari 99% dan 95% tar dan partikel efisiensi konversi dihasilkan. Hasil ini sesuai dengan masing-masing konsentrasi tar dan partikel hampir sempurna. Penelitian ini sejalan dengan penelitian lain di mana konversi tar dan partikel dalam produksi gas membutuhkan suhu yang sangat tinggi di atas 1200°C (Zhang, Jiang et al. 2010).

## **Penghapusan Perlakuan Katalis Tar**

### **1. Dolomit**

Pada suhu 700-900°C pengujian perlakuan penghapusan tar dengan menggunakan katalis dolomit pada produksi gas biomassa dipelajari. Waktu tinggal 0,12-0,14 detik ini didasarkan pada perbandingan volume bed dengan laju aliran gas ditentukan. Komposisi produksi gas dan nilai pemanasan panas (HHV) ditunjukkan pada Gambar 3(a), sedangkan pada Gambar 3(b) menunjukkan hubungan suhu reaksi katalis pada penghapusan tar dan partikel. Pada suhu 700°C untuk penghapusan katalis menghasilkan gas yang cenderung meningkat  $H_2$  dan  $CH_4$  sedangkan  $CO$  dan  $CO_2$  turun. Perlu dicatat bahwa reaksi fase gas dapat secara eksklusif pengaturan pembentukan gas melalui parsial oksidasi dan methanasi reaksi, dalam menafsirkan data eksperimen untuk menghasilkan  $CH_4$  dan  $CO_2$  sebagai produk akhir membutuhkan unsure lebih  $H_2$  dan reaksi carbon gasifikasi  $CO$  juga tampak memainkan peran penting dalam meningkatkan jumlah gas  $CO_2$  dan  $CH_4$  yang dapat diamati pengurangan konsentrasi partikel sekitar 78% pada suhu 700°C seperti yang ditunjukkan pada Gambar 3(a). Dalam hal ini meskipun konversi tar

relatif tinggi, penghacuran tar dan reaksi reformasi tidak signifikan berkontribusi pada pembentukan gas berguna. Hal ini dapat dijelaskan bahwa terdapat tar yang sudah berhasil dihancurkan dalam proses reaksi namun terjebak didalam katalis sehingga menjadi kokas. Ditemukan bahwa efisiensi konversi tar 91% pada 700°C sesuai dengan pengurangan konsentrasi awal tar dari 80mg Nm<sup>-3</sup> menjadi hampir sempurna.



Gambar 3 : Pengaruh perlakuan penghapusan tar dengan katalis dolomite  
(a) komposisi gas HHV dan (b) tar partikel

Gambar 3(a) menunjukkan bahwa dengan naiknya suhu reaksi 700-900°C, terjadi peningkatan volume H<sub>2</sub> dan CH<sub>4</sub> namun terjadi penurunan gas CO dan CO<sub>2</sub>. Secara termodinamik sesuai dengan reaksi Boudouard bahwa pada suhu tinggi terjadi penurunan pembentukan CO ini merupakan hal yang sangat menguntungkan. Dibagian lain penghapusan tar dengan perlakuan katalis dolomite pada suhu 700°C terlihat meningkat jumlah gas CH<sub>4</sub> dibanding tanpa perlakuan katalis. Namun itu berkurang secara signifikan pada suhu di atas 800°C dan mendekati bersih di 900°C. Diperoleh perbandingan air-tar (W/T): 0.3 produksi gas yang optimal dapat dilihat dari gambar 5(a) dan gambar 3(b). Penghapusan tar dengan katalis dolomite pada suhu 700°C didapatkan 91%, sementara

65% diperoleh pada 900°C (Anis, Zainal et al. 2013). Produksi H<sub>2</sub> mencapai tinggi 75% dihitung dari perlakuan panas 700-900 °C, Sementara kenaikan harga CH<sub>4</sub> mencapai 74% selama perlakuan panas. Seiring dengan meningkatnya H<sub>2</sub> dan CH<sub>4</sub> ada penurunan harga untuk CO dan CO<sub>2</sub> yang masing-masing 25% dan 23%. Penurunan tar merupakan indikasi bahwa produksi gas senyawa dengan penambahan H<sub>2</sub>O (persamaan (13) dan (14)) telah meningkatkan H<sub>2</sub>, tetapi pada saat yang sama terjadi penurunan CO, juga terjadi peningkatan dari CH<sub>4</sub> dan pengurangan CO<sub>2</sub>. Konversi tar terlihat dengan meningkatnya H<sub>2</sub> dan CH<sub>4</sub> dan penurunan CO dan CO<sub>2</sub> sedang didapatkan peningkatan HHV sebesar 23%.

## 2. Y-Zeolit

Pada gambar 4(a) dan 4(b) ditunjukkan hasil penelitian dengan menggunakan katalis Y-zeolite penghapusan tar dan partikel produksi gas biomassa gasifikasi. Pada suhu 500-700°C dan waktu tinggal 0,14-0,18 detik percobaan dilakukan. Berdasarkan penelitian sebelumnya dimana Y-zeolit memberikan kegiatan yang lebih baik pada penghapusan tar dengan tar model toluene naftaliene (Dou, Gao et al. 2003; Anis, Zainal et al. 2013). Sedangkan pada Suhu lebih dari 700°C dapat mempengaruhi stabilitas panas Y-zeolit (Gates 1992), ini akan memberikan bahan pertimbangan pada perlakuan suhu yang lebih rendah. Gambar 4(a) menunjukkan hasil bahwa pada suhu reaksi katalis 500°C, diperoleh CO dan CO<sub>2</sub> menurun sedangkan CH<sub>4</sub> dan H<sub>2</sub> meningkat. Kenaikan jumlah gas CH<sub>4</sub> diyakini oleh pemisahan senyawa air (hydrocracking) tar dan hydrogasifikasi partikel. Karena baik hydrocracking tar maupun hydrogasifikasi partikel mengkonsumsi lebih H<sub>2</sub>, sedangkan dalam reaksi penghancuran tar ditambah air dalam reaktor sehingga didapatkan jumlah gas H<sub>2</sub> semakin meningkat. Aktifitas Y-zeolit yang tinggi pada penghapusan dan konversi tar serta partikel dapat diamati pada gambar 6(b) yang mana konsentrasi tar berkurang dari 80mg Nm<sup>-3</sup> sampai mendekati nol dan konsentrasi partikel 37mg Nm<sup>-3</sup> sampai sempurna pada suhu 700°C.

Gambar 4(a) juga menunjukkan pembentukan berbagai gas dengan meningkatnya suhu reaksi katalis. Ditemukan bahwa pada suhu 500 sampai 600°C, hasil dari CH<sub>4</sub> dan H<sub>2</sub> sedikit meningkatkan sementara CO dan CO<sub>2</sub> menurun. Reaksi reformasi kering terjadi disebabkan karena reaksi gas air dan metana. Di sisi lain penurunan kadar CO<sub>2</sub> pada suhu yang sama, kemudian meningkat dengan meningkatnya suhu reaksi katalitik

juga karena adsorpsi CO<sub>2</sub> oleh Y-zeolit sebagai katalis pada jumlah tertentu. Aktifitas Y-zeolit dalam menyerap CO<sub>2</sub> telah ditunjukkan dalam studi (Kuo, Wey et al. 2013). Pada suhu kamar Y-zeolite katalis memiliki kinerja yang baik pada penyerapan CO<sub>2</sub> sedangkan suhu tinggi aktifitas penghapusan tinggi (Fisher 2011). Hasil dalam penelitian menunjukkan bahwa pada suhu lebih tinggi 700<sup>o</sup>C, terjadi pembentukan CH<sub>4</sub> dan H<sub>2</sub> cenderung meningkat namun dihasilkan CO dan CO<sub>2</sub> menunjukkan pembentukan sebaliknya.

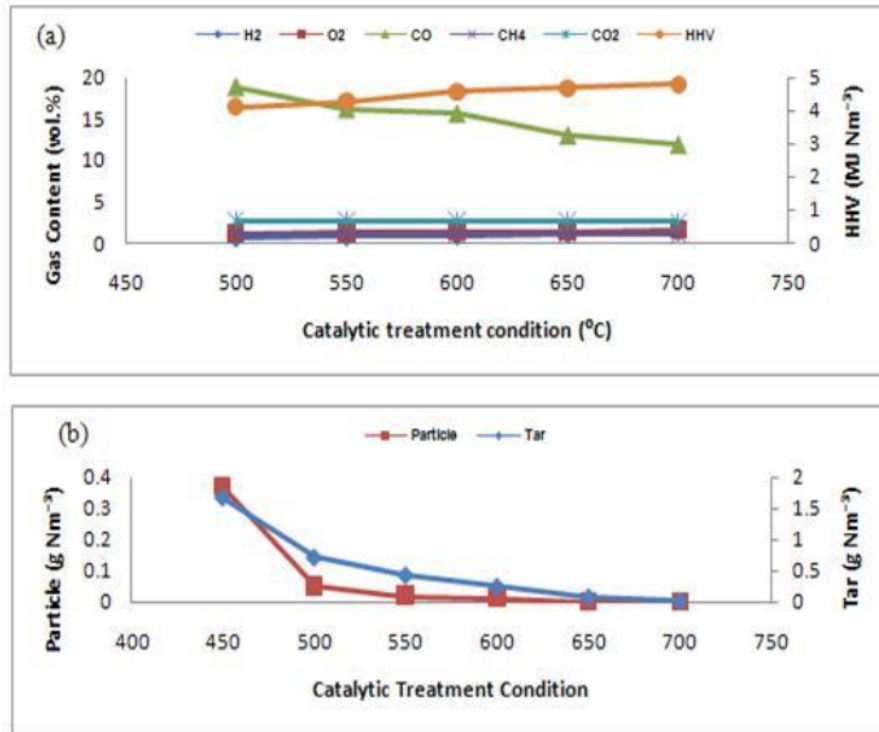
Aktivitas progresif pergeseran gas air dan metana dengan Y-zeolite menjadi penyebab terjadi penurunan kadar CO pada suhu reaksi katalis yang tinggi. Katalis Y-zeolite mempunyai aktifitas yang tinggi terhadap pembentukan gas-gas bermanfaat pada suhu yang tinggi sehingga layak dipromosikan sebagai katalis penghapus tar. Seperti yang ditunjukkan pada Gambar 4(b), pada suhu 700<sup>o</sup>C diperoleh konversi tar dan partikel dengan efisiensi tinggi. Didapat hasil bahwa efisiensi konversi tar dan partikel sekitar 95%, sesuai dengan konsentrasi tar mendekati nol bersih dan konsentrasi partikel bersih sempurna. Penghapusan tar dan partikel dengan katalis Y-zeolite menghasilkan reaksi reformasi mempunyai luas permukaan besar, ukuran pori, dan sifat asam. Hal ini menyebabkan peningkatan kualitas produksi gas nilai pemanasan panas (HHV) gas dengan peningkatan sebesar 14%.

Gambar 4(a) menunjukkan bahwa dengan kenaikan suhu reaksi 700-900<sup>o</sup>C, dihasilkan harga H<sub>2</sub> dan CH<sub>4</sub> meningkat hampir liner sekaligus terjadi penurunan CO dan CO<sub>2</sub> cukup besar. Secara termodinamika reaksi Boudouard terjadinya penurunan pembentukan CO pada suhu tinggi dan ini sangat menguntungkan. Di sisi lain pada suhu 700<sup>o</sup>C untuk penghapusan Y-zeolite nampak terjadi peningkatan jumlah senyawa dibandingkan dengan produksi gas CH<sub>4</sub> sebelumnya.

### 3. Nikel

Aktifitas penghapusan tar produksi biomassa pada suhu 700-900<sup>o</sup>C penelitian ini dilakukan. Berdasarkan perbandingan volume bed isothermal dengan lamanya waktu yang dibutuhkan untuk melewati bed katalis adalah besarnya waktu tinggal dapat ditentukan sebesar 0,12-0,14 detik. Komposisi yang dihasilkan pada produksi gas dan nilai pemanasan panas (HHV) ditunjukkan pada Gambar 5(a), sementara Gambar 5(b) menggambarkan pengaruh penghapusan suhu reaksi katalis terhadap tar dan partikel.

Pada suhu 700°C penghapusan katalis menghasilkan peningkatan nilai H<sub>2</sub> dan CH<sub>4</sub> sedangkan CO dan CO<sub>2</sub> terjadi penurunan.



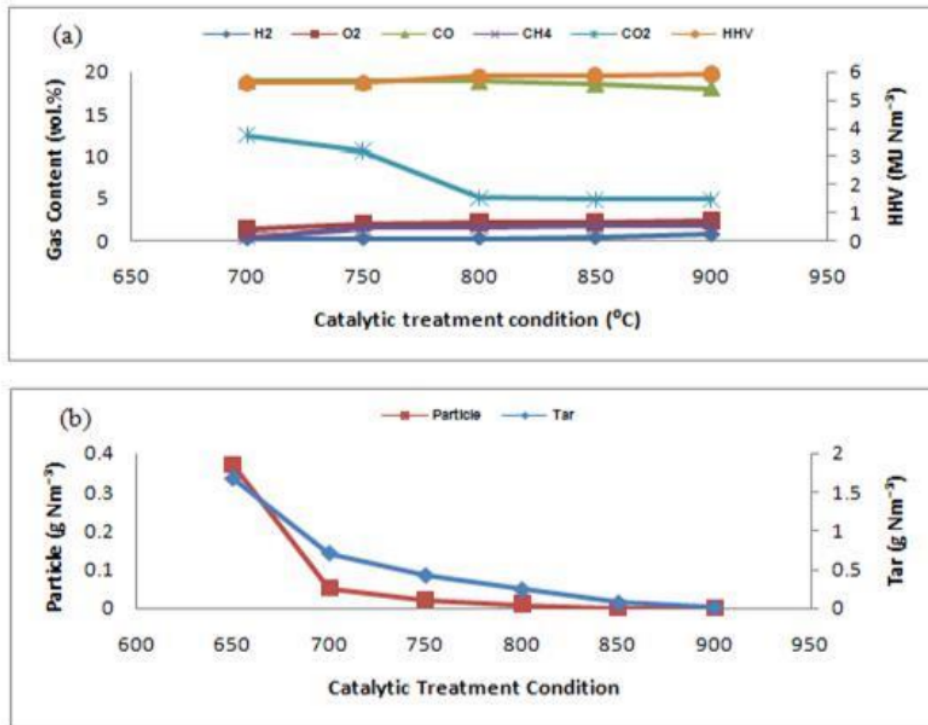
Gambar 4 : Pengaruh perlakuan penghapusan tar dengan katalis Y-zelite

(a) komposisi gas HHV dan (b) tar partikel

Aktivitas progresif pergeseran gas-air dan methana dengan nikel menjadi penyebab terjadi penurunan kadar CO pada suhu reaksi katalis yang tinggi. Untuk menghasilkan CH<sub>4</sub> dan CO<sub>2</sub> sebagai produk akhir membutuhkan lebih banyak H<sub>2</sub> dan reaksi carbon gasifikasi CO. Pada gambar 7(a) terdapat peningkatan hasil dari perlakuan pengapusan tar dan konversi partikel sebesar 74% sekaligus terjadi penurunan sebesar 61% CO<sub>2</sub> ini terjadi pada perlakuan suhu 700°C.

Dalam hal ini meskipun konversi tar relatif tinggi, tar retak, dan reformasi reaksi tetapi hanya memberikan pengaruh yang kecil pada peningkatan jumlah gas berguna. Penyebab permasalahan ini adalah perhancuran tar dan partikel sudah terjadi namun tidak dapat dikonversi menjadi gas bermanfaat karena terjebak dalam katalis dan berubah

menjadi kokas. Didapatkan bahwa efisiensi konversi tar adalah 91% pada perlakuan suhu 700°C dan terjadi pengurangan konsentrasi tar dari 80mg Nm<sup>-3</sup> menjadi mendekati sempurna.



Gambar 5 : Pengaruh perlakuan penghapusan tar dengan katalis nikel:  
(a) komposisi gas HHV dan (b) tar partikel

Gambar 5(a) menunjukkan bahwa dengan peningkatan suhu reaksi 700-900°C, jumlah gas H<sub>2</sub> dan CH<sub>4</sub> meningkat hampir sebanding dengan penurunan jumlah gas CO dan CO<sub>2</sub>. Secara termodinamika terjadinya reaksi Boudouard dan ini sangat menguntungkan dengan terjadinya penurunan jumlah gas CO pada suhu tinggi. Di sisi lain pada suhu 700°C pada penghapusan katalis nikel tampak peningkatan jumlah senyawa dibandingkan dengan produksi gas CH<sub>4</sub> dengan bahan baku tanpa perlakuan penghapusan.

Penurunan tar adalah merupakan indikasi bahwa produksi gas dengan penambahan H<sub>2</sub>O (persamaan (13) dan (14)) telah meningkatkan jumlah gas H<sub>2</sub> dan CH<sub>4</sub>,



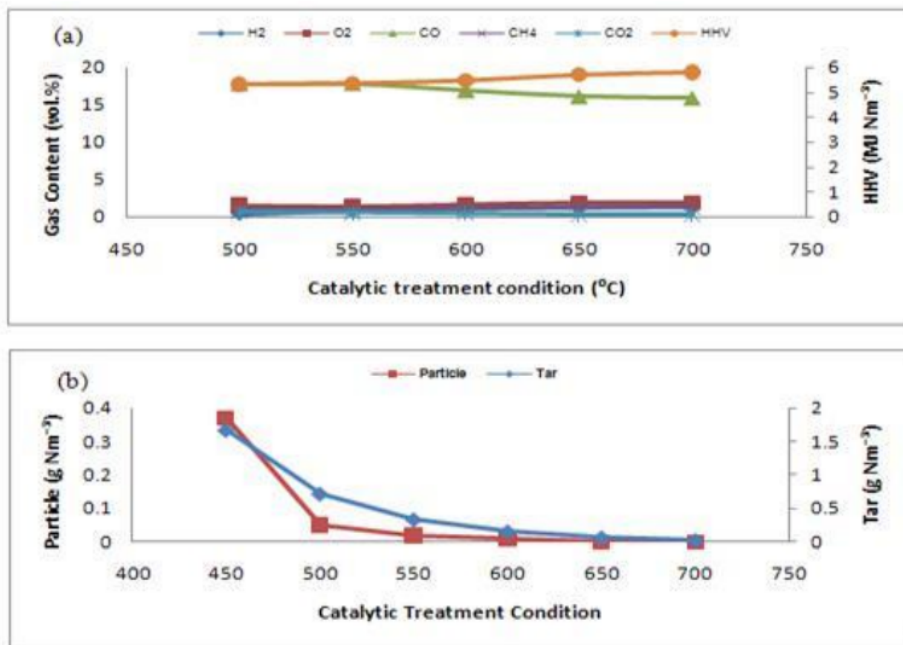
tetapi pada saat yang sama penurunan jumlah gas CO dan CO<sub>2</sub>. Konversi tar dapat dilihat dengan meningkatnya H<sub>2</sub>, CH<sub>4</sub>, dan HHV sebesar masing-masing (67, 74, 6)%.

#### 4. Ruthenium

Aktifitas penghapusan tar dengan ruthenium katalis dilakukan pada suhu 500-700°C dalam penelitian ini. Penentuan perhitungan waktu tunggu 0,12-0,14 detik adalah dengan membandingkan luasan pemanasan dalam reaktor dibagi dengan kecepatan gas mengalir dalam reaktor tersebut. Pada gambar 6(a) dan 6(b) menampilkan hasil komposisi produksi gas dan nilai pemanasan panas (HHV) serta jumlah tar dan partikel setelah mendapatkan perlakuan penghapusan katalis ruthenium. Pada suhu 500°C penghapusan katalis jumlah gas H<sub>2</sub> dan CH<sub>4</sub> cenderung meningkat sedangkan CO dan CO<sub>2</sub> turun. Perlu dijelaskan dalam percobaan ini bahwa reaksi fase gas terjadi secara eksklusif mengatur pembentukan gas melalui parsial oksidasi dan reaksi methana. Untuk menghasilkan CH<sub>4</sub> dan CO<sub>2</sub> sebagai produk akhir membutuhkan lebih H<sub>2</sub> dan CO dalam reaksinya. Hal ini tidak hanya memberikan peran dalam meningkatkan jumlah CO<sub>2</sub> dan CH<sub>4</sub>, namun terjadi pengurangan partikel konsentrasi sekitar 89% pada suhu 500°C seperti yang ditunjukkan pada gambar 6(a). Dalam permasalahan ini meskipun penghapusan tar relatif tinggi, namun tidak memberikan kontribusi terhadap penambahan gas-gas bermanfaat. Sebagai alasan hal itu bisa terjadi karena penghapusan tar yang sudah terjadi terjebak dalam dalam katalis dan berubah mmenjadi kokas. Pada 500°C dihasilkan penghapusan tar 91%, dengan pengurangan konsentrasi tar dari 80mg Nm<sup>-3</sup> menjadi hampir sempurna. Gambar 6(a) menunjukkan bahwa dengan naiknya suhu reaksi 500-700°C, jumlah gas H<sub>2</sub> dan CH<sub>4</sub> meningkat hampir linier dengan penurunan jumlah gas CO dan CO<sub>2</sub> yang tinggi. Pada suhu tinggi terjadi penurunan jumlah gas CO, ini sangat diharapkan dan secara termodinamika terjadi reaksi Boudouard. Penghapusan menggunakan katalis ruthenium pada suhu 500°C terlihat memberikan pengaruh pada pembentukan jumlah gas CH<sub>4</sub> yang tinggi dibandingkan dengan gas yang dihasilkan tanpa perlakuan penghapusan dalam reaktor. Namun akan didapatkan hasil signifikan pada suhu yang lebih tinggi di atas 650°C dan akan sempurna pada suhu 700°C.

Pada percobaan ini dipergunakan perbandingan air-tar (W/T): 0.3 yang merupakan campuran optimum dapat dilihat pada gambar 6(a) dan gambar 6(b). Pada perlakuan penghapusan tar dengan suhu 500-700°C dihasilkan konversi H<sub>2</sub> dan CH<sub>4</sub> masing-masing

71% dan 31%, ini ditentukan dari gas tanpa perlakuan penghapusan sampai perlakuan katalis ruthenium pada suhu 700°C. Meningkatnya jumlah gas H<sub>2</sub> dan CH<sub>4</sub> diikuti dengan penurunan harga untuk jumlah gas CO dan CO<sub>2</sub> yang masing-masing 11% dan 48%. Penurunan tar disertai peningkatan jumlah gas H<sub>2</sub> dan CH<sub>4</sub> merupakan dampak penambahan air (H<sub>2</sub>O) didalam reaktor sesuai dengan persamaan (13) dan (14)). Pengaruh konversi tar terlihat dengan meningkatnya jumlah kandungan H<sub>2</sub> dan CH<sub>4</sub> sehingga didapatkan peningkatan nilai pemanasan panas (HHV) 9%.



Gambar 6 : Pengaruh perlakuan penghapusan tar dengan katalis ruthenium  
(a) komposisi gas HHV dan (b) tar partikel

## 5. Rhodium

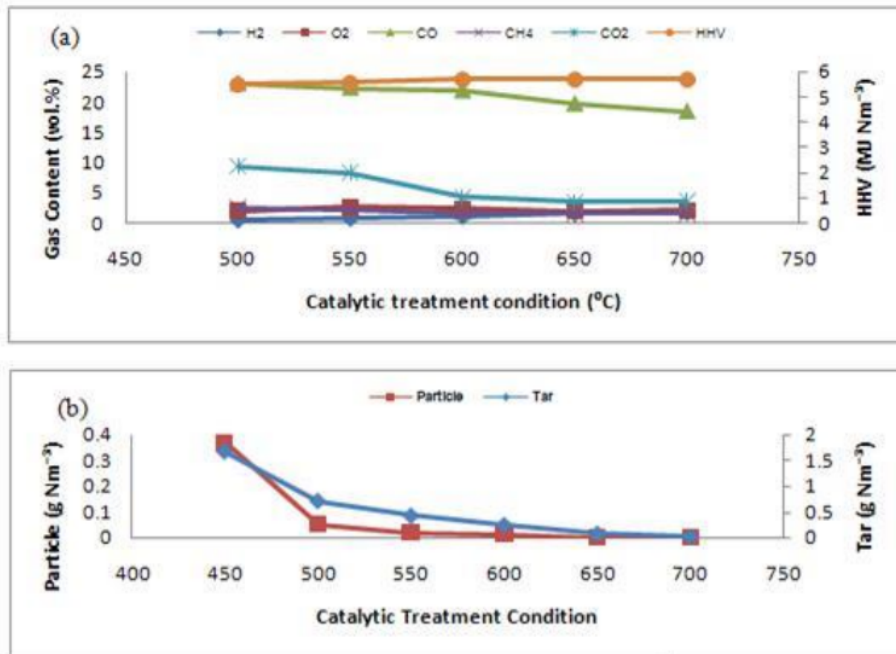
Aktifitas rhodium katalis dilakukan dengan perlakuan suhu penghapusan 500-700°C pada percobaan ini, dengan membuat aliran gas 2 LPM sehingga didapatkan waktu tinggal gas penghapusan 0.12-0.14 detik yang merupakan perhitungan dari perbandingan volum reaktor dengan katalis rhodium dibanding kecepatan produksi gas mengalir. Komposisi produksi gas dan nilai pemanasan panas (HHV) ditunjukkan pada gambar 7(a) sedangkan gambar 7(b) menunjukkan pengaruh penghapusan tar dan partikel dengan katalis

rhodium. Pada suhu 500<sup>0</sup>C dengan pengobatan katalis jumlah gas H<sub>2</sub> dan CH<sub>4</sub> meningkat sedangkan CO dan CO<sub>2</sub> turun. Perlu dijelaskan dalam percobaan ini bahwa reaksi fase gas terjadi secara eksklusif mengatur pembentukan gas melalui parsial oksidasi dan methana reaksi. Produksi jumlah gas CH<sub>4</sub> dan CO<sub>2</sub> sebagai produk akhir membutuhkan banyak jumlah gas H<sub>2</sub> dan CO. Peningkatan dan penurunan jumlah gas CO<sub>2</sub> dan CH<sub>4</sub> diamati dari jumlah pengurangan partikel 87% pada suhu 500<sup>0</sup>C seperti yang ditunjukkan pada gambar 7(a). Permasalahan penghapusan sudah terjadi dengan terbukti bahwa penurunan jumlah kadar tar dalam gas namun, konversi menjadi gas-gas yang bermanfaat belum menunjukkan harga yang nyata. Selanjutnya dapat dijelaskan bahwa tar yang sudah penghapusan namun tidak berubah menjadi gas karena terjebak dalam katalis yang berubah menjadi kokas, bila proses berjalan lama akan terjadi penumpukan dalam katalis yang berakibat berkurang sifat katalitor katalis yang akan menghambat proses penghacuran selanjut yang berdampak pada efisiensi penghapusan tar menurun. Terjadinya pembentukan kokas didalam katalis penyebab utamanya adalah aliran didalam reaktor terlalu rendah. Penghapusan konsentrasi tar dari 80g Nm<sup>-3</sup> menjadi hampir sempurna terjadi pada suhu 700<sup>0</sup>C dihasilkan efisiensi penghapusan tar 99%. Gambar 7(b) menunjukkan bahwa dengan naiknya suhu penghapusan 500-700<sup>0</sup>C, jumlah gas H<sub>2</sub> dan CH<sub>4</sub> meningkat sebanding dengan penurunan CO dan CO<sub>2</sub>.

Terjadinya pembentukan kokas didalam katalis penyebab utamanya adalah aliran didalam reaktor terlalu rendah. Penghapusan konsentrasi tar dari 80g Nm<sup>-3</sup> menjadi hampir sempurna terjadi pada suhu 700<sup>0</sup>C dihasilkan efisiensi penghapusan tar 99%. Gambar 7(b) menunjukkan bahwa dengan naiknya suhu penghapusan 500-700<sup>0</sup>C, jumlah gas H<sub>2</sub> dan CH<sub>4</sub> meningkat sebanding dengan penurunan CO dan CO<sub>2</sub>. Penurunan pembentukan CO pada suhu tinggi sangat menguntungkan sesuai dengan termodinamika terjadi reaksi Boudouard. Di sisi lain pada suhu 700<sup>0</sup>C untuk penghapusan tar dengan katalis rhodium hampir sempurna sebanding dengan bertambahnya peningkatan produksi jumlah gas CH<sub>4</sub> dibandingkan dengan tanpa perlakuan penghapusan. Penghapusan ini secara nyata akan terjadi suhu di atas 650<sup>0</sup>C dan mendekati sempurna pada 700<sup>0</sup>C.

Penghapusan tar pada perlakuan panas 500<sup>0</sup>C didapatkan 91%. Produksi jumlah gas H<sub>2</sub> mencapai peningkatan hingga 71%, sedangkan terjadi pada CH<sub>4</sub> sebesar 37% ini ditentukan dari awal perlakuan panas. Sejalan dengan meningkatnya H<sub>2</sub> dan CH<sub>4</sub> terjadi juga penurunan jumlah gas CO dan CO<sub>2</sub> masing-masing 20% dan 62%. Penurunan

jumlah tar adalah indikasi bahwa produksi gas dengan penambahan air ( $H_2O$ ) (persamaan (13) dan (14)) telah meningkatkan jumlah gas  $H_2$  dan  $CH_4$  tetapi pada saat yang sama terjadi penurunan  $CO$ , dan  $CO_2$ . Konversi tar menjadi gas bermanfaat terlihat dengan meningkatnya  $H_2$  dan  $CH_4$  disertai dengan penurunan  $CO$  dan  $CO_2$ , sehingga nilai pemanasan panas(HHV) meningkat sebesar 14%.



Gambar 7 : Pengaruh perlakuan penghapusan tar dengan katalis rhodium  
(a) komposisi gas HHV dan (b) tar partikel

Terjadinya pembentukan kokas didalam katalis penyebab utamanya adalah aliran didalam reaktor terlalu rendah. Penghapusan konsentrasi tar dari 80g Nm<sup>-3</sup> menjadi hampir sempurna terjadi pada suhu 700°C dihasilkan efisiensi penghapusan tar 99%. Gambar 7(b) menunjukkan bahwa dengan naiknya suhu penghapusan 500-700°C, jumlah gas  $H_2$  dan  $CH_4$  meningkat sebanding dengan penurunan  $CO$  dan  $CO_2$ . Penurunan pembentukan  $CO$  pada suhu tinggi sangat menguntungkan sesuai dengan termodinamika terjadi reaksi Boudouard. Di sisi lain pada suhu 700°C untuk penghapusan tar dengan katalis rhodium hampir sempurna sebanding dengan bertambahnya peningkatan produksi

jumlah gas CH<sub>4</sub> dibandingkan dengan tanpa perlakuan penghapusan. Penghapusan ini secara nyata akan terjadi suhu di atas 650<sup>0</sup>C dan mendekati sempurna pada 700<sup>0</sup>C.

Penghapusan tar pada perlakuan panas 500<sup>0</sup>C didapatkan 91%. Produksi jumlah gas H<sub>2</sub> mencapai peningkatan hingga 71%, sedangkan terjadi pada CH<sub>4</sub> sebesar 37% ini ditentukan dari awal perlakuan panas. Sejalan dengan meningkatnya H<sub>2</sub> dan CH<sub>4</sub> terjadi juga penurunan jumlah gas CO dan CO<sub>2</sub> masing-masing 20% dan 62%. Penurunan jumlah tar adalah indikasi bahwa produksi gas dengan penambahan air (H<sub>2</sub>O) (persamaan (13) dan (14)) telah meningkatkan jumlah gas H<sub>2</sub> dan CH<sub>4</sub> tetapi pada saat yang sama terjadi penurunan CO, dan CO<sub>2</sub>. Konversi tar menjadi gas bermanfaat terlihat dengan meningkatnya H<sub>2</sub> dan CH<sub>4</sub> disertai dengan penurunan CO dan CO<sub>2</sub>, sehingga nilai pemanasan panas(HHV) meningkat sebesar 14%.

## KESIMPULAN

Unjuk kerja penambahan air dalam reaktor microwave sebagai penghapusan dan konversi tar dengan perlakuan panas-katalis dilakukan dalam penelitian ini. Suhu sebagai salah satu indikasi penting pada penghapusan dan konversi tar serta partikel kondisi ini diselidiki. Produksi pada perlakuan katalis memberikan peningkatan nilai pemanasan panas (HHV) dengan katalis: dolomit, Y-zeolit, nikel, ruthenium, dan rhodium dengan efisiensi penghapusan tar rata-rata diatas 98% sedang hasil konversi tertinggi sebesar 5.92 MJ Nm<sup>-3</sup> dengan katalis nikel. Efektifitas penambahan air dalam reaktor microwave terlihat dengan kenaikan pada kandungan gas H<sub>2</sub> dan CH<sub>4</sub> pada berbagai perlakuan suhu dan penggunaan katalis, harga tertinggi sebesar 75% dan 74% pada suhu 900<sup>0</sup>C pada katalis dolomite. Perencana waktu tinggal gas dalam reaktor microwave berpengaruh pada kualitas nilai pemanasan panas (HHV), efisiensi penghapusan tar, dan konversinya tar menjadi gas-gas bermanfaat.

## Ucapan Terima Kasih

Penulis mengucapkan terima kasih kepada E-Science Fund (No.305 / 6013389) dari Departemen Ilmu, Teknologi, dan Inovasi (MOSTI) Malaysia bersama dengan RUI (No. 1001/814159) dan PRGS Hibah Universiti Sains Malaysia telah membantu dalam melaksanakan pekerjaan ini.

## DAFTAR PUSTAKA

- A.C. Basagiannis, X. E. V. ((2008) ). " *Appl. Catal. .* " B 82 77–88.
- A.M. Azad, M. J. D., A.K. McCoy, M.A. Abraham ((2007) ). " *Appl. Catal. .* " A 332 225–236.
- Anis, S. and Z. A. Zainal (2011). " *Tar reduction in biomass producer gas via mechanical, catalytic and thermal methods: A review.* " Renewable and Sustainable Energy Reviews 15(5): 2355-2377.
- Anis, S. and Z. A. Zainal (2013). " *Upgrading producer gas quality from rubber wood gasification in a radio frequency tar thermocatalytic treatment reactor.* " Bioresource Technology 150(0): 328-337.
- Anis, S., Z. A. Zainal, et al. (2013). " *Thermocatalytic treatment of biomass tar model compounds via radio frequency.* " Bioresource Technology 136(0): 117-125.
- Baker, E. G., L. K. Mudge, et al. (1987). " *Steam gasification of biomass with nickel secondary catalysts.* " Industrial & Engineering Chemistry Research 26(7): 1335-1339.
- Bhattacharya SC, M. R. S. A., Pham HL. (1999) . " *A study on wood gasification for low-tar gas production* " Energy 24:285e96.
- Buchireddy, P. R., R. M. Bricka, et al. (2010). " *Biomass Gasification: Catalytic Removal of Tars over Zeolites and Nickel Supported Zeolites.* " Energy & Fuels 24(4): 2707-2715.
- Caballero, M. A., J. Corella, et al. (2000). " *Biomass Gasification with Air in Fluidized Bed. Hot Gas Cleanup with Selected Commercial and Full-Size Nickel-Based Catalysts.* " Industrial & Engineering Chemistry Research 39(5): 1143-1154.
- Chiang, K.-Y., K.-L. Chien, et al. (2012). " *Characterization and comparison of biomass produced from various sources: Suggestions for selection of pretreatment technologies in biomass-to-energy.* " Applied Energy 100(0): 164-171.
- Corella, J. O. o., A.; Toledo, J. M (1999) . " *Biomass Gasification with Air in a Fluidized Bed: Exhaustive Tar Elimination with Commercial Steam Reforming Catalysts* " Energy Fuels 13, 702-709. .
- D.H. Kim, J. S. K., Y.J. Lee, N.K. Park, Y.C. Kim, S.I. Hong, D.J. Moon ((2008) ). " *Catal.* " Today 136 228–234.

- Delgado, J. (1997). "Biomass Gasification with Steam in Fluidized Bed: Effectiveness of CaO, MgO, and CaO–MgO for Hot Raw Gas Cleaning." *Ind. Eng. Chem. Res.* 36 (5), pp 1535–1543.
- Devi, L., K. J. Ptasiniski, et al. (2003). "A review of the primary measures for tar elimination in biomass gasification processes." *Biomass and Bioenergy* 24(2): 125-140.
- Fisher, J. C., Siriwardane, R.V., Stevens, R.W. (2011 ). "Zeolite-based process for CO2 capture from high-pressure, moderate-temperature gas streams " *Ind. Eng. Chem. Res.* 50 13962–13968.
- Gates, B. C. (1992 ). " *Catalytic Chemistry* " *Wiley & Sons Inc., Singapore*.
- Gil, J., J. Corella, et al. (1999). "Biomass gasification in atmospheric and bubbling fluidized bed: Effect of the type of gasifying agent on the product distribution." *Biomass and Bioenergy* 17(5): 389-403.
- Gusta, E., Dalai, A.K., Uddin, M.A. (2009 ). "Catalytic decomposition of biomass tars with dolomites " *Energy Fuels* 23 2264–2272.
- Han J, K. H. (2008 ). "The reduction and control technology of tar during biomass gasification/pyrolysis: an overview." *Renewable & Sustainable Energy Reviews* 12:397e416.
- Haryanto A, F. S., To SDF, Steele PH, Pordesimo L (2009 ). "Hydrogen production through the wateregas shift reaction: thermodynamic equilibrium versus experimental results over supported Ni catalysts " *Energy Fuels* 23: 3097e102.
- Hasler P, N. T. (1999 ). "Gas cleaning for IC engine applications from fixed bed biomass gasification " *Biomass and Bioenergy* 16:385e95.
- J. Nishikawa, T. M., K. Nakamura, M. Asadullah, K. Kunimori, K. Tomishige ((2008) ). "Catal. Commun " 9 195–201.
- J. Srinakruang, K. S., T. Vitidsant, K. Fujimoto ((2005)). "Catal. Commun. ." 6 437– 440.
- Jess, A. (1996). "Mechanisms and kinetics of thermal reactions of aromatic hydrocarbons from pyrolysis of solid fuels." *Fuel* 75(12): 1441-1448.
- K. Engelen, Y. Z., D.J. Draelants ((2003) ). " *G.V. Baron* " *Eng. Sci.* 58 665–670.
- K. Oka, T. N., H. Kanai, K. Utani, S. Imamura ((2006)). " *Appl. Catal. .*" A 309 187– 191.

- Kinoshita, C. M., Y. Wang, et al. (1995). "Effect of Reformer Conditions on Catalytic Reforming of Biomass-Gasification Tars." Industrial & Engineering Chemistry Research 34(9): 2949-2954.
- Kruse, A. (2008). "Supercritical water gasification." Biofuels, Bioproducts and Biorefining 2(5): 415-437.
- Kuo, J.-H., M.-Y. Wey, et al. (2013). "Woody waste air gasification in fluidized bed with Ca- and Mg-modified bed materials and additives." Applied Thermal Engineering 53(1): 42-48.
- Lars Waldheim, T. N. (2001). "Heating value of gases from biomass gasification." TPS-01/16.
- Leppälahti, J. S., P.; Kurkela, E (1991 ). "Catalytic Conversion of Nitrogen Compounds in Gasification Gas " Fuel Process. Techno 29, 43-56.
- Lu, Y., L. Guo, et al. (2007). "Thermodynamic modeling and analysis of biomass gasification for hydrogen production in supercritical water." Chemical Engineering Journal 131(1-3): 233-244.
- Milne TA, E. R. (1998.). "Biomass gasification "tars": their nature, formation and conversion " NREL, Golden, CO, USA Report no. NREL/TP-570-25357
- Narváez, I., J. Corella, et al. (1997). "Fresh Tar (from a Biomass Gasifier) Elimination over a Commercial Steam-Reforming Catalyst. Kinetics and Effect of Different Variables of Operation." Industrial & Engineering Chemistry Research 36(2): 317-327.
- Paasen, S. V. B. V., Neeft, J.P.A., Knoef, H.A.M., Buffinga, G.J., Zielke, U., Sjöström, K., Brage, C., Hasler, P., Simell, P.A., Suomalainen, M., Dorrington, M.A., Thomas, L. (2002 ). "Guideline for Sampling and Analysis of Tars and Particulates in Biomass Producer Gases " ECN, Petten, The Netherlands. ECN-C-02-090.
- Perez-Martinez D, G. S., Centeno A. (2006 ). "Effects of the H<sub>2</sub>S partial pressure on the performance of bimetallic noble-metal molybdenum catalysts insimultaneous hydrogenation and hydrode sulfurization reactions " ApplCatalA:Gen 315:35– 43.
- Qin, Y., H. Huang, et al. (2007). "Characterization of tar from sawdust gasified in the pressurized fluidized bed." Biomass and Bioenergy 31(4): 243-249.



- Radwan, A. M., T. Kyotani, et al. (2000). "Characterization of coke deposited from cracking of benzene over USY zeolite catalyst." Applied Catalysis A: General 192(1): 43-50.
- S.H. Seok, S. H. C., E.D. Park, S.H. Han, J.S. Lee ((2002) ). "Catal. ." 209 6–15. Salema, A. A. and F. N. Ani (2011). "Microwave induced pyrolysis of oil palm biomass." Bioresource Technology 102(3): 3388-3395.
- Simell, P. A. and J. B. s. Bredenberg (1990). "Catalytic purification of tarry fuel gas." Fuel 69(10): 1219-1225.
- Simell, P. K., E.; Staahlberg, P (1992) . "Formation and Catalytic Decomposition of Tars from Fluidized-Bed Gasification " Blackie Academic: London Vol. 1, pp 265-279.
- Świerczyński, D., S. Libs, et al. (2007). "Steam reforming of tar from a biomass gasification process over Ni/olivine catalyst using toluene as a model compound." Applied Catalysis B: Environmental 74(3–4): 211-222.
- Thostenson, E. T., Chou, T.W., (1999) . "Microwave processing: fundamentals and applications " Composites Part A 30 1055–1071.
- Tomishige, K., M. Asadullah, et al. (2004). "Syngas production by biomass gasification using Rh/CeO<sub>2</sub>/SiO<sub>2</sub> catalysts and fluidized bed reactor." Catalysis Today 89(4): 389-403.
- X.L. Zhu, P. P. H., Y.P. Zhang, D.G. Cheng ((2008) ). " Appl. Catal." B 81 132–140.
- Yin, C. (2012). "Microwave-assisted pyrolysis of biomass for liquid biofuels production." Bioresource Technology 120(0): 273-284.
- Yu, Q. Z., C. Brage, et al. (2009). "Effects of Chinese dolomites on tar cracking in gasification of birch." Fuel 88(10): 1922-1926.
- Zainal, Z. A., A. Rifau, et al. (2002). "Experimental investigation of a downdraft biomass gasifier." Biomass and Bioenergy 23(4): 283-289.
- Zhang, R., W. Jiang, et al. (2010). "Hydrogen production from lignite via supercritical water in flow-type reactor." International Journal of Hydrogen Energy 35(21): 11810-11815.
- Zhao, Z., N. Lakshminarayanan, et al. (2009). "Optimization of thermally impregnated Ni-olivine catalysts for tar removal." Applied Catalysis A: General 363(1–2): 64-72.

PENULIS:

ARIS WARSITA

1. School of Mechanical Engineering, Universiti Sains Malaysia, Engineering Campus, 14300 Nibong Tebal, Penang, Malaysia, [aris\\_warsita1@yahoo.com](mailto:aris_warsita1@yahoo.com).
2. Jurusan Teknik Mesin, Sekolah Tinggi Teknologi Nasional Yogyakarta, Jl. Babarsari Caturtunggal, Depok, Sleman, 55281 Yogyakarta, Indonesia

# KWALITAS PRODUKSI GAS GASIFIKASI DENGAN BAHAN BAKU KAYU PELLET MENINGKAT PADA PENGHAPUSAN PANAS KATALIS DAN PENAMBAHAN AIR

---

## ORIGINALITY REPORT

---

12%

SIMILARITY INDEX

10%

INTERNET SOURCES

4%

PUBLICATIONS

5%

STUDENT PAPERS

---

## MATCH ALL SOURCES (ONLY SELECTED SOURCE PRINTED)

---

6%

★ core.ac.uk

Internet Source

---

Exclude quotes  On

Exclude bibliography  On

Exclude matches  < 1%