

# Seminar Nasional Insinyur Profersional (SNIP)



Alamat Prosiding: snip.eng.unila.ac.id

Pembuatan dan Karakterisasi  $\gamma$ -Al $_2$ O $_3$ -SiO $_2$  sebagai Penyangga Adsorben untuk Penyisihan SO $_2$  dari Gas Cerobong PLTU-Batubara

D. Bahrin<sup>a,b</sup>, M. Rizwan Rb., D. Fauzan Tb, D. Despa<sup>c</sup>, Septiana<sup>b</sup>, T.E Agustina<sup>b</sup>, P. Conniwanti<sup>b</sup>, Selpiana<sup>b</sup>

- <sup>a</sup>Prodi Program Profesi Insinyur, Universitas Lampung, Jl. Prof. Soemantri Brojonegoro, Bandar Lampung 35145
- <sup>b</sup>Prodi Teknik Kimia, Universitas Sriwijaya, Jl. Palembang-Prabumulih, KM 32 Inderalaya, 30662
- <sup>c</sup>Prodi Teknik Elektro, Universitas Lampung, Jl. Prof. Soemantri Brojonegoro, Bandar Lampung 35145
- <sup>a</sup>Prodi Teknik Informatika, Universitas Lampung, Jl. Prof. Soemantri Brojonegoro, Bandar Lampung 35145

### INFORMASI ARTIKEL

#### **ABSTRAK**

Riwayat artikel: Diterima 6 Maret 2023 Direvisi 21 Maret 2023 Diterbitkan 12 April 2023

Kata kunci: Adsorben γ-Al<sub>2</sub>O<sub>3</sub>-SiO<sub>2</sub> Kalsinasi Penyangga Sifat pori

Pembakaran batubara dengan kadar sulfur lebih dari 0,23%-berat (dry basis) dengan udara pembakaran berlebih 50% pada Pembangkit Listrik Tenaga Uap (PLTU) batubara dapat menghasilkan SO<sub>2</sub> diatas baku mutu emisi yang ditetapkan oleh pemerintah. Penyisihan gas SO<sub>2</sub> dari gas cerobong PLTU-batubara dapat melalui proses adsorpsi menggunakan adsorben padat dengan fasa aktif seperti CuO, MgO, CaO, CeO2 yang ditempelkan pada penyangga berbasis oksida logam baik tunggal maupun campuran diantaranya adalah γ-Al<sub>2</sub>O<sub>3</sub>, SiO<sub>2</sub>, TiO<sub>2</sub>. Penggunaan campuran γ-Al<sub>2</sub>O<sub>3</sub> dan SiO<sub>2</sub> sebagai penyangga didasarkan pada beberapa pertimbangan diantaranya adalah luas permukaan dan volume pori-pori yang besar dan stabilitas termal yang baik. Campuran senyawa γ-Al<sub>2</sub>O<sub>3</sub>-SiO<sub>2</sub> dibuat dengan metode sol gel menggunakan senyawa AlCl<sub>3</sub>.6H<sub>2</sub>O dan boehmite sebagai sumber γ-Al<sub>2</sub>O<sub>3</sub> dan natrium silikat dan Siral-10 sebagai sumber SiO2. Variabel penelitian meliputi komposisi campuran γ-Al<sub>2</sub>O<sub>3</sub> dan SiO<sub>2</sub> diperoleh dengan memvariasikan konsentrasi SiO<sub>2</sub> dalam larutan natrium silikat (4, 6, 8 dan 10 % v/v) dan temperatur kalsinasi (550, 650 dan 750°C). Hasil penelitian memperlihatkan bahwa variasi konsentrasi SiO<sub>2</sub> (% v/v) dalam larutan natrium silikat menghasilkan penyangga dengan sifat pori yang cenderung mirip. Kenaikan temperatur kalsinasi mempengaruhi sifat pori penyangga γ-Al<sub>2</sub>O<sub>3</sub>-SiO<sub>2</sub>. Luas permukaan, total volume pori dan radius pori rata-rata penyangga γ-Al<sub>2</sub>O<sub>3</sub>-SiO<sub>2</sub> terbaik diperoleh pada temperatur kalsinasi 550°C masing-masing sebesar 293,724 m<sup>2</sup>/g; 1,0580 cc/g; dan 67,33Å

### 1. Pendahuluan

Gas  $SO_2$  adalah salah satu polutan penyebab utama hujan asam yang terutama dihasilkan dari pembakaran bahan bakar yang mengandung sulfur. Pembakaran batubara dengan kadar sulfur lebih dari 0,23%-berat ( $dry\ basis$ ) dengan udara pembakaran berlebih 50% menghasilkan emisi  $SO_2$  diatas baku mutu emisi yang ditetapkan oleh pemerintah (Bahrin, 2017).

Penyisihan  $SO_2$  dari gas cerobong PLTU-batubara dapat menggunakan adsorben berbasis oksida logam maupun campuran oksida. Senyawa  $CuO/\gamma$ - $Al_2O_3$  telah banyak diteliti sebagai adsorben untuk penyisihan  $SO_2$  dari gas cerobong pembangkit listrik berbahan bakar batubara. Penggunaan senyawa  $\gamma$ - $Al_2O_3$  sebagai penyangga adsorben memiliki kelebihan seperti luas permukaan besar, mesodan makroporosity, dan relatif stabil pada temperatur tinggi (500-600°C). Namun demikian, penggunaan pada temperatur lebih dari 600°C, dapat menyebabkan struktur porosnya menghilang

karena adanya sintering dan perubahan fase kristalin  $\gamma$ -Al<sub>2</sub>O<sub>3</sub> menjadi  $\alpha$ -Al<sub>2</sub>O<sub>3</sub> (Mardkhe, dkk. 2015). Perubahan fase kristalin  $\gamma$ -Al<sub>2</sub>O<sub>3</sub> menyebabkan penurunan drastis pada luas permukaan dan ukuran pori. Hal inilah yang menyebabkan kemampuan adsorben berpenyangga  $\gamma$ -Al<sub>2</sub>O<sub>3</sub> dalam menyerap SO<sub>2</sub> turun saat penggunaan pada temperatur lebih dari 600°C (Bahrin, 2017). Kapasitas adsorpsi SO<sub>2</sub> adsorben CuO/ $\gamma$ -Al<sub>2</sub>O<sub>3</sub> dipengaruhi oleh banyaknya jumlah fasa aktif CuO yang menempel pada penyangga. Luas permukaan penyangga yang besar lebih disukai karena fasa aktif CuO dapat terdispersi dengan baik dan merata pada permukaan penyangga (Bahrin, 2017).

Beberapa penelitian memperlihatkan bahwa rasio mol CuO dan  $SO_2$  pada proses adsorpsi rata-rata mendekati 1 dan bahkan ada yang lebih dari satu. Secara stoikiometri, reaksi CuO dan  $SO_2$  dengan bantuan  $O_2$  memiliki rasio mol 1:1. Rasio mol yang lebih dari satu disebabkan karena penyangga  $\gamma$ -Al<sub>2</sub>O<sub>3</sub> ikut bereaksi dengan  $SO_2$  membentuk  $Al_2(SO_4)_3$  (Yoo dkk., 1996;

Xie dkk., 2002; David dkk., 2016). Hal ini disebabkan karena adanya reaksi katalitik dimana senyawa  $SO_4$  dalam  $CuSO_4$  bergeser dan bereaksi dengan senyawa  $\gamma$ - $Al_2O_3$  membentuk  $Al_2(SO_4)_3$  saat proses berlangsung lama dan ketersediaan CuO rendah (Bahrin, 2017).

Penambahan silika pada konsentrasi tertentu saat pembuatan penyangga  $\gamma$ -Al $_2$ O $_3$  dapat meningkatkan stabilitas *thermal* penyangga (Horiuchi dkk., 1999; Kosuge dan Ogata, 2010; Mardkhe dkk., 2015). Selain itu, penambahan SiO $_2$  dapat meningkatkan kekuatan penyangga dan mengubah sifatnya yang lebih tahan terhadap asam dan uap air (Mardkkhe dkk., 2015). Namun penambahan SiO $_2$  yang lebih banyak mengakibatkan penyangga menjadi lebih cepat jenuh terutama saat digunakan sebagai penyangga adsorben pada proses penjerapan gas yang mengandung uap air karena sifat SiO $_2$  yang *hidrofobik* (suka air).

Penelitian yang dilakukan oleh Wittayakun dkk., 2002 memperlihatkan bahwa adsorben berpenyangga modernit yang terdiri  $SiO_2$  dan  $Al_2O_3$  lebih cepat mengalami kejenuhan dibandingkan dengan katalis berpenyangga  $Al_2O_3$  murni. Penelitian Wittayakun dkk, 2002 memperlihatkan juga bahwa adsorben CuO/MOR15 (perbandingan Si dan Al dalam berat = 15) memiliki kapasitas adsorpsi yang lebih besar dibandingkan dengan adsorben CuO/MOR19 (perbandingan Si dan Al = 19).

Silika-alumina merupakan padatan paduan silika dan alumina yang memiliki porositas tingi dengan diameter pori berukuran meso sehingga memiliki luas permukaan yang tinggi. Luas permukaan yang besar pada silika-alumina sangat menguntungkan dalam penggunaannya sebagai bahan pendukung adsorben. Silika-alumina dapat disintesis dengan metode sol-gel. Keuntungan metode sol-gel diantaranya yaitu relatif mudah dilakukan, tidak memerlukan waktu yang lama dan memiliki homogenitas yang tinggi. Metode sol-gel juga lebih unggul dibandingkan dengan metode lainnya karena untuk mendapatkan komposit padat yang homogen dengan cara pembentukan suspensi koloid yang berbentuk gel melalui proses gelasi sol pada temperatur ruang.

Penelitian pembuatan penyangga berbasis alumina-silika telah banyak dilakukan oleh peneliti lain, Namun umumnya digunakan sebagai penyangga katalis. Penelitian yang dilakukan oleh Kholilur dkk (2015), menggunakan bahan-bahan natrium silikat sebagai sumber SiO<sub>2</sub>, dan AlCl<sub>3</sub>.6H<sub>2</sub>O sebagai sumber γ-Al<sub>2</sub>O<sub>3</sub>. Sedangkan penelitian yang dilakukan oleh Khosvari, dkk (2016), menggunakan bahan Aluminum isopropoxide (C<sub>9</sub>H<sub>21</sub>O<sub>3</sub>Al) (granular, 98%) sebagai sumber γ-Al<sub>2</sub>O<sub>3</sub> and *tetraethyl orthosilicate* (SiC<sub>8</sub>H<sub>20</sub>O<sub>4</sub>) atau TEOS (liquid, 99.9%) yang didapat dari Alfa-Aeser sebagai sumber SiO<sub>2</sub> serta Silica-doped alumina (Siral-5) didapat dari Sasol.

Analisis Brunauer Emmet Teller (BET) digunakan untuk mengukur luas permukaan (surface area). Adsorpsi merupakakan suatu sarana yang dapat digunakan untuk mengkarakterisasi material berpori, seperti menentukan luas permukaan, distribusi ukuran pori dan porositas. Ketika fase gas atau uap (adsorbat) dikontakkan dengan permukaan padat, gas atau uap tersebut dapat terasorpsi secara fisikawi dengan adanya interaksi Van der Waals (Mardkhe, 2014).

Scanning Electron Microscopy (SEM) digunakan untuk studi detil strukur permukaan sel (atau struktur jasad renik lainnya), dan obyek diamati secara tiga dimensi (Abdullah, 2012). Cara terbentuknya gambar pada SEM berbeda dengan apa yang terjadi pada mikroskop optik dan TEM. Pada SEM, gambar dibuat berdasarkan deteksi elektron baru (elektron sekunder) atau elektron pantul yang muncul dari permukaan sampel ketika permukaan sampel tersebut dipindai dengan sinar

elektron. Elektron sekunder atau elektron pantul yang terdeteksi selanjutnya diperkuat sinyalnya, kemudian besar amplitudonya ditampilkan dalam gradasi gelap-terang pada layar monitor CRT (*Cathode Ray Tube*). Di layar CRT inilah gambar struktur obyek yang sudah diperbesar bisa dilihat. Pada proses operasinya, SEM tidak memerlukan sampel yang ditipiskan, sehingga bisa digunakan untuk melihat obyek dari sudut pandang 3 dimensi. (Figza A. dan Andy B., 2014).

### 2. Metodologi

### 2.1 Bahan yang digunakan

Bahan yang digunakan adalah natrium silikat, aquades, asam asetat, amonia dan AlCl<sub>3</sub>.6H<sub>2</sub>O.

### 2.2 Peralatan pendukung

Peralatan yang digunakan pada penelitian ini adalah oven, furnace, beaker glass 500 mL, termometer 200°C, gelas ukur 100 mL, stirrer, pengaduk kaca, pipet ukur 10 mL, spatula, neraca analitik, sendok, pH meter, erlenmeyer 250 mL, beaker glass 100 mL, dan gelas ukur 10 mL.

### 2.3 Prosedur percobaan

10 gram AlCl<sub>3</sub>.6H<sub>2</sub>O dilarutkan dalam 100 mL akuades dan ditambahkan 10 mL asam asetat 99% untuk membuat Larutan I. Sebuah larutan natrium silikat encer 4%, 6%, 8%, dan 10% SiO<sub>2</sub> (Larutan II) dibuat dengan mengencerkan larutan natrium silikat pekat dengan 100 mL akuades. Larutan natrium silikat (Larutan II) secara bertahap tetes demi tetes ditambahkan ke dalam larutan aluminium (Larutan I) dengan pengadukan untuk mempersiapkan Larutan III. Larutan ammonia 8% ditambahkan secara bertahap tetes demi tetes pada Larutan III yang mengandung sol silika dan alumina dengan pengadukan. Bubur gel *diaging* pada suhu kamar selama 2-3 jam. Gel silika-alumina yang terbentuk disaring untuk menghasilkan endapan gel.

Endapan akhir dikeringkan pada suhu 120°C semalam dengan oven. Padatan kering silika-alumina dihancurkan dan dikalsinasi pada suhu 550, 650, dan 750°C selama 2 jam untuk aktivasi. Uji karakteristik penyangga γ-Al<sub>2</sub>O<sub>3</sub>-SiO<sub>2</sub> yang dilakukan adalah analisa sifat pori meliputi luas permukaan spesifik (Brunauer-Emmett-Teller/BET), volume pori dan diameter pori rata-rata menggunakan peralatan Quadrasorb SI Surface area analyzer versi 5.06. Selanjutnya morfologi permukaan penyangga γ-Al<sub>2</sub>O<sub>3</sub>-SiO<sub>2</sub> diamati menggunakan peralatan foto permukaan penyangga SEM tipe JED-2200 series.

### 3. Hasil dan Pembahasan

Penyangga  $\gamma$ -Al $_2$ O $_3$ -SiO $_2$  yang telah disentesa kemudian dianalisa sifat porinya meliputi luas permukaan spesifik (BET), total volume pori dan diameter pori rata-rata (adsorpsi-desorpsi N $_2$ ). Selanjutnya morfologi permukaan penyangga diamati menggunakan peralatan foto permukaan penyangga SEM. Pengaruh temperatur kalsinasi dan konsentrasi larutan Na $_2$ SiO $_3$  terhadap hasil analisa BET dan SEM kemudian dibahas pada sub bab di bawah.

### 3.1 Pengaruh Temperatur Kalsinasi terhadap Luas Permukaan Spesifik

Temperatur kalsinasi diyakini akan berpengaruh terhadap luas permukaan spesifik penyangga γ-Al<sub>2</sub>O<sub>3</sub>-SiO<sub>2</sub>. Tabel hasil analisa luas permukaan spesifik penyangga γ-Al<sub>2</sub>O<sub>3</sub>-SiO<sub>2</sub> yang diuji menggunakan metode BET dan adsorpsi-desorpsi N<sub>2</sub> pada berbagai variasi temperatur kalsinasi (550, 650, dan 750°C) dan

konsentrasi SiO<sub>2</sub> dalam larutan Na<sub>2</sub>SiO<sub>3</sub> (4, 6, 8, dan 10%-v/v) ditampilkan pada Tabel 1.

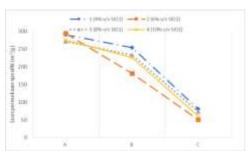
Pada Tabel 1 terlihat bahwa luas permukaan spesifik terbesar didapat pada temperatur kalsinasi 550°C sebesar 293,724 m²/g dan luas permukaan spesifik terkecil didapat pada temperatur kalsinasi 750°C sebesar 50,898 m²/g. Luas permukaan spesifik γ-Al<sub>2</sub>O<sub>3</sub>-SiO<sub>2</sub> yang diperoleh pada penelitian ini lebih besar dibandingkan dengan hasil penelitian yang dilakukan oleh Rohman dan Maharani (2014) yang menggunakan konsentrasi SiO<sub>2</sub> dalam larutan Na<sub>2</sub>SiO<sub>3</sub> sebesar

8%-v/v. Hal ini dapat disebabkan karena penyangga  $\gamma$ -Al $_2$ O $_3$ -SiO $_2$  yang dihasilkan oleh Rohman dan Maharani (2014) telah bercampur dengan Cu/Zn sehingga menurunkan luas permukaan spesifiknya. Hasil analisis dengan metode BET memperlihatkan bahwa luas permukaan spesifik campuran oksida logam Cu/Zn/SA pada temperatur kalsinasi 550, 650, dan 750°C berturut-berturut adalah 136,070; 136,713; dan 104,819 m $^2$ /g (Rohman dan Maharani, 2014).

<b>Tabel 1</b> Karakteristik penyangga γ-Al <sub>2</sub> O <sub>3</sub> -SiO <sub>2</sub> pada berbagai temperatur kalsinasi dan
konsentrasi larutan natrium silikat

Kode Sampel	Suhu kalsinasi (°C)	Larutan natrium silikat (% v/v SiO <sub>2</sub> )	Karakteristik penyangga γ-Al <sub>2</sub> O <sub>3</sub> -SiO <sub>2</sub>		
			Luas Permukaan (m²/g)	Total Volume (mL/g)	Diameter Pori Rata-rata (Å)
A1	550	4	290,03	0,976	67,33
A2		6	293,72	0,974	66,34
A3		8	271,37	1,058	78,01
A4		10	275,53	1,006	72,99
B1	650	4	253,70	0,922	72,72
B2		6	181,14	0,682	75,28
В3		8	232,86	1,113	95,56
B4		10	225,62	0,994	88,13
C1	750	4	81,37	0,427	105,00
C2		6	50,90	0,321	126,00
C3		8	73,18	0,431	117,80
C4		10	60,74	0,403	132,70

Target yang ingin dicapai dari penelitian ini adalah mendapatkan hasil  $\gamma\textsc{-}\mathrm{Al}_2\mathrm{O}_3\textsc{-}\mathrm{SiO}_2$  dengan luas permukaan yang paling besar karena dengan semakin besarnya luas permukaan maka akan semakin banyak adsorben ataupun katalis yang dapat melekat pada  $\gamma\textsc{-}\mathrm{Al}_2\mathrm{O}_3\textsc{-}\mathrm{SiO}_2$  yang nantinya akan digunakan sebagai penyangga. Luas permukaan spesifik yang besar memungkinkan penyebaran inti aktif yang lebih banyak sehingga aktivitas adsorben akan meningkat dan bekerja lebih efektif (Rohman dan Maharani, 2014). Pengaruh temperatur kalsinasi terhadap luas permukaan spesifik penyangga  $\gamma\textsc{-}\mathrm{Al}_2\mathrm{O}_3\textsc{-}\mathrm{SiO}_2$  secara jelas dapat dilihat pada Gambar 1 berikut ini.



**Gambar 1.** Luas permukaan spesifik γ-Al<sub>2</sub>O<sub>3</sub>-SiO<sub>2</sub> pada berbagai temperatur kalsinasi dan konsentrasi larutan Na<sub>2</sub>SiO<sub>3</sub> (%-v/v SiO<sub>2</sub>)

Pada Gambar 1 terlihat bahwa semakin tinggi temperatur kalsinasi maka luas permukaan  $\gamma\text{-}Al_2O_3\text{-}SiO_2$  semakin menurun. Hal ini dikarenakan pada temperatur kalsinasi yang lebih rendah masih mengandung hidrat yang mempengaruhi morfologi dan luas permukaannya. Rendahnya temperatur pemanasan akan menyebabkan luas permukaannya semakin besar dikarenakan sampel masih mengandung kristal air sehingga menambah luas permukaan aktifnya (Widyantoro, 2013). Penurunan luas permukaan

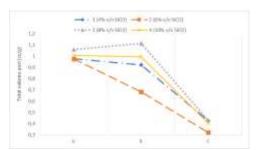
juga disebabkan oleh adanya *sintering*, karena pada temperatur tinggi (diatas 600°C) struktur poros  $\gamma$ -Al<sub>2</sub>O<sub>3</sub> mulai menghilang karena adanya *sintering* dan terjadi perubahan fase kristalin menjadi  $\alpha$ -Al<sub>2</sub>O<sub>3</sub> yang menyebabkan perubahan drastis terhadap luas permukaan dan ukuran pori (Mardkhe, dkk. 2014).

### 3.2 Pengaruh Temperatur Kalsinasi terhadap Total Volume Pori

Wang dan Lin (1998) melakukan percobaan terhadap adsorpsi SO<sub>2</sub> meggunakan adsorben CuO/γ-Al<sub>2</sub>O<sub>3</sub>. Dalam percobaan tersebut mereka mendapatkan adsorben CuO/γ-Al<sub>2</sub>O<sub>3</sub> dengan volume pori sebesar 0,49 cc/g. Buena dan Lin (2008) juga melakukan percobaan yang hampir serupa dan mendapatkan volume pori CuO/γ-Al<sub>2</sub>O<sub>3</sub> sebesar 0,48 cc/g. Dengan volume pori sebesar itu didapat kapasitas adsorpsi SO<sub>2</sub> adsorben sebesar 147,2mg SO<sub>2</sub>/g *sorbent*. Sedangkan Macken dan Hodnett (2000) mendapatkan adsorben CuO/γ-Al<sub>2</sub>O<sub>3</sub> dengan volume pori sebesar 0,97 cc/g dan kapasitas adsorpsi SO<sub>2</sub> adsorbennya didapat lebih kecil dibandingkan dua penelitian sebelumnya yaitu sebesar 61,6704mg SO<sub>2</sub>/g sorbent. Dapat dikatakan besar volume pori γ-Al<sub>2</sub>O<sub>3</sub>-SiO<sub>2</sub> yang dapat digunakan sebagai penyangga berada dalam rentang 0,4-1,0 cc/g dengan kapasitas adsorpsi SO<sub>2</sub> terbaik didapat pada volume pori penyangga sebesar 0,48 cc/g sesuai dengan penelitian yang dilakukan Buelna dan Lin (2008). Pada penelitian ini hasil volume pori penyangga γ-Al<sub>2</sub>O<sub>3</sub>-SiO<sub>2</sub> yang mendekati besar volume pori tersebut didapat pada temperatur kalsinasi 750°C dengan nilai volume pori penyangga γ-Al<sub>2</sub>O<sub>3</sub>-SiO<sub>2</sub> sebesar 0,4310 cc/g.

Semakin tinggi temperatur kalsinasi maka total volume pori γ-Al<sub>2</sub>O<sub>3</sub>-SiO<sub>2</sub> cenderung menurun dengan total volume pori terbesar 1,113 cc/g pada temperatur kalsinasi 650°C dan total volume pori terkecil 0,3208 cc/g pada temperatur

kalsinasi 750°C. Penurunan total volume pori penyangga  $\gamma$ -Al<sub>2</sub>O<sub>3</sub>-SiO<sub>2</sub> seiring dengan naiknya temperatur kalsinasi dalam pembuatan  $\gamma$ -Al<sub>2</sub>O<sub>3</sub>-SiO<sub>2</sub> dapat dilihat jelas pada Gambar 2.



**Gambar 2.** Total volume pori  $\gamma$ -Al<sub>2</sub>O<sub>3</sub>-SiO<sub>2</sub> pada berbagai temperatur kalsinasi dan konsentrasi larutan Na<sub>2</sub>SiO<sub>3</sub> (%-v/v SiO<sub>2</sub>)

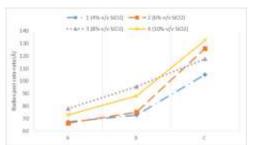
Luas permukaan spesifik berbanding lurus dengan total volume pori, semakin kecil total volume pori maka luas permukaan spesifik juga akan semakin kecil. Volume pori yang terlalu besar akan berpengaruh terhadap tingkat kekerasan γ-Al<sub>2</sub>O<sub>3</sub>-SiO<sub>2</sub> dimana semakin besar volume pori maka γ-Al<sub>2</sub>O<sub>3</sub>-SiO<sub>2</sub> yang dihasilkan akan semakin rapuh. Volume pori berkaitan dengan porositas, dimana porositas pada suatu material dinyatakan dalam (%) rongga fraksi volume dari suatu rongga yang ada dalam material tersebut. Besarnya porositas pada suatu material bervariasi mulai dari 0% sampai dengan 90% tergantung dari jenis dan aplikasi material tersebut. Semakin banyak porositas yang terdapat pada benda uji maka semakin rendah kekuatan mekanikalnya atau dengan kata lain penyangga menjadi semakin rapuh, begitu pula sebaliknya (Huda dan Hastuti, 2012). Target yang ingin dicapai dari penelitian ini adalah mendapatkan hasil γ-Al<sub>2</sub>O<sub>3</sub>-SiO<sub>2</sub> yang tidak mudah hancur sehingga penyangga dapat bekerja dengan baik. Hasil γ-Al<sub>2</sub>O<sub>3</sub>-SiO<sub>2</sub> dengan kode A2 yang memiliki total volume pori sebesar 0,9743 cc/g diuji kekuatan mekaniknya menggunakan alat uji remuk dan didapatkan kekuatan mekaniknya sebesar 0,2026 kg/mm. Kekuatan mekanik sebesar itu masih terlalu kecil jika dibandingkan dengan kekuatan mekanik dari γ-Al<sub>2</sub>O<sub>3</sub> komersil dimana dengan total volume pori 0,778 cc/g, γ-Al<sub>2</sub>O<sub>3</sub> komersil memiliki kekuatan mekanik sebesar 1,52 kg/mm (Ulfa dan Subagjo, 2012).

### 3.3 Pengaruh Temperatur Kalsinasi terhadap Radius Pori Rata-rata

Temperatur kalsinasi diyakini akan berpengaruh terhadap radius pori rata-rata penyangga  $\gamma$ -Al $_2$ O $_3$ -SiO $_2$ . Berikut ini adalah Tabel hasil analisa radius pori rata-rata pada berbagai variasi temperatur kalsinasi (550, 650, dan 750°C) dan konsentrasi SiO $_2$  dalam larutan Na $_2$ SiO $_3$  (4, 6, 8, dan 10%-v/v).

Radius pori rata-rata penyangga  $\gamma$ -Al $_2$ O $_3$ -SiO $_2$  didapat dalam rentang 60 sampai 140Å. Hasil radius pori rata-rata penyangga  $\gamma$ -Al $_2$ O $_3$ -SiO $_2$  yang didapat sebagian besar masih sesuai dengan radius pori  $\gamma$ -Al $_2$ O $_3$  komersil dimana penyangga  $\gamma$ -Al $_2$ O $_3$  biasanya memiliki radius pori lebih kecil dari 10nm (100Å) (Horiuchi, 1999). Seperti yang telah disebutkan di atas bahwa penelitian Wang dan Lin (1998) serta Buelna dan Lin (2008) mendapatkan hasil adsorben CuO/  $\gamma$ -Al $_2$ O $_3$  dengan kapasitas adsorpsi SO $_2$  terbaik diantar peneliti lain yaitu sebesar 147,2mg SO $_2$ /g sorbent.

Wang dan Lin (1998) yang melakukan penelitian adsorpsi  $SO_2$  menggunakan adsorben  $CuO/\gamma$ - $Al_2O_3$  mendapatkan hasil sintesa penyangga  $\gamma$ - $Al_2O_3$  dengan radius pori sebesar 75Å. Buelna dan Lin (2008) juga mendapatkan hasil yang hampir sama yaitu 74Å. Pada penelitian ini hasil radius pori rata-rata penyangga  $\gamma$ - $Al_2O_3$ - $SiO_2$  yang hampir serupa didapat pada temperatur kalsinasi 650°C dengan besar radius pori rata-rata 75,25Å. Data hasil analisa diatas kemudian diubah kedalam bentuk grafik yang ditunjukkan oleh Gambar 3.



**Gambar 3.** Radius pori rata-rata γ-Al<sub>2</sub>O<sub>3</sub>-SiO<sub>2</sub> pada berbagai temperatur kalsinasi dan konsentrasi larutan Na<sub>2</sub>SiO<sub>3</sub> (%-v/v SiO<sub>2</sub>)

Menurut Horiuchi dkk. (1999), temperatur kalsinasi yang tinggi menyebabkan jumlah *macropores* berkurang banyak sedangkan jumlah *mesopores* tetap. Pori dalam sampel penyangga γ-Al<sub>2</sub>O<sub>3</sub>-SiO<sub>2</sub> dapat dibagi-bagi menjadi beberapa bagian sehingga menghasilkan beberapa radius untuk setiap pori. Sebagai contoh digunakan sampel 4%-v/v SiO<sub>2</sub> dengan variasi temperatur 550, 650, dan 750°C. Pada temperatur 550°C, pori yang terbentuk memiliki ukuran yang besar dan memiliki radius pori rata-rata 66,34Å. Ini artinya radius pori dengan ukuran 66,34Å memiliki jumlah yang paling banyak di dalam setiap m² sampel dibandingkan dengan radius pori yang lain.

Ketika temperatur kalsinasi naik pori yang tadinya memiliki ukuran yang besar mengalami penyempitan yang berdampak pada radius pori dalam tiap pori. Radius pori dengan ukuran 66,34Å akan berkurang jumlahnya sehingga jumlah radius pori terbanyak akan digantinkan oleh radius pori lain yang lebih besar. Pada temperatur kalsinasi 650°C radius pori dengan ukuran 75,28Å memiliki jumlah terbanyak dalam setiap m² sampel. Begitu juga ketika temperatur kalsinasi dinaikkan sampai 750°C, ukuran pori akan mengecil dan jumlah radius pori yang sebelumnya paling banyak akan berkurang.

Kenaikan temperatur kalsinasi tidak memperbesar nilai radius pori namun pada setiap kenaikan temperatur kalsinasi, radius pori dengan ukuran yang lebih kecil akan semakin berkurang jumlahnya (kuantitas) sedangkan radius pori yang lebih besar cenderung tetap sehingga ketika dirata-ratakan radius pori yang lebih besar memiliki jumlah (kuantitas) terbanyak.

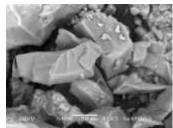
Semakin tinggi temperatur kalsinasi, ukuran (radius rata-rata) pori meningkat namun volume pori berkurang, menandakan adanya perubahan struktur kristal dinding (Sun, 2007). Meningkatnya temperatur menyebabkan terjadinya perubahan fisis yaitu yang disebut dengan sintering. Sintering adalah proses pengabungan partikel-partikel serbuk melalui peristiwa difusi pada saat temperatur meningkat. Hasil pengukuran porositas menunjukan bahwa porositas menurun seiring dengan peningkatan temperatur.

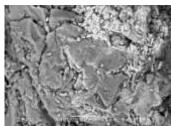
Penurunan porositas terjadi akibat pengaruh energi panas yang mengaktifkan proses difusi atom antar butiran sehingga terjadi pertumbuhan butir yang dapat menutupi pori-pori. Terjadi proses densifikasi selama fase kenaikan temperatur dalam proses *sintering*, yang memungkinkan terjadinya perubahan struktur dan mikrostruktur, dimana partikel-pertikel saling mengikat sehingga ukuran butiran menjadi

lebih besar (Dahliana, 2012). Berikut ini adalah gambar 4 ilustrasi proses desinfikasi dengan naiknya temperatur kalsinasi. Gambar 4 ini merupakan foto morfologi permukaan penyangga  $\gamma\text{-}Al_2O_3\text{-}SiO_3$  yang diambil menggunakan peralatan foto permukaan penyangga SEM tipe JED-2200 series.

bahwa konsentrasi SiO<sub>2</sub> dalam larutan Na<sub>2</sub>SiO<sub>3</sub> vang



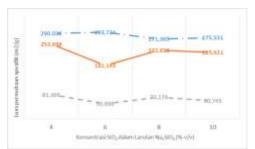




Gambar 4. Proses densifikasi dengan naiknya temperature kalsinasi

# 3.4 Pengaruh Konsentrasi $SiO_2$ dalam Larutan $Na_2SiO_3$ terhadap Sifat Pori Penyangga $\gamma$ - $Al_2O_3$ - $SiO_2$

Grafik pengaruh konsentrasi konsentrasi  $SiO_2$  dalam larutan  $Na_2SiO_3$  terhadap luas permukaan spesifik penyangga  $\gamma$ - $Al_2O_3$ - $SiO_2$  yang dihasilkan ditunjukkan pada Gambar 5 di bawah ini.

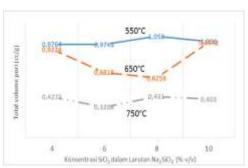


**Gambar 5.** Luas permukaan γ-Al<sub>2</sub>O<sub>3</sub>-SiO<sub>2</sub> pada berbagai temperatur kalsinasi dan konsentrasi larutan Na<sub>2</sub>SiO<sub>3</sub> (%-v/v SiO<sub>2</sub>)

Pada Gambar 5 terlihat bahwa pengaruh konsentrasi SiO<sub>2</sub> dalam larutan Na<sub>2</sub>SiO<sub>3</sub> yang ditambahkan dalam pembuatan penyangga γ-Al<sub>2</sub>O<sub>3</sub>-SiO<sub>2</sub> terhadap permukaan spesifik penyangga cenderung turun namun dengan nilai penurunan yang tidak terlalu signifikan. Hal ini mungkin disebabkan karena perbedaan konsentrasi SiO2 dalam larutan Na<sub>2</sub>SiO<sub>3</sub> yang terlalu kecil sehingga pengaruhnya terhadap sifat pori penyangga γ-Al<sub>2</sub>O<sub>3</sub>-SiO<sub>2</sub> juga kecil. Pada grafik terlihat bahwa untuk temperatur 550°C didapat hasil γ-Al<sub>2</sub>O<sub>3</sub>-SiO<sub>2</sub> dengan konsentrasi SiO<sub>2</sub> dalam larutan Na<sub>2</sub>SiO<sub>3</sub> 4%-v/v memiliki luas permukaan spesifik sebesar 293,724 m<sup>2</sup>/g, dan luas permukaan spesifik γ-Al<sub>2</sub>O<sub>3</sub>-SiO<sub>2</sub> pada konsentrasi SiO<sub>2</sub> dalam larutan Na<sub>2</sub>SiO<sub>3</sub> 10%-v/v sebesar 275,531 m<sup>2</sup>/g. Sedangkan untuk temperatur 750°C didapat hasil γ-Al<sub>2</sub>O<sub>3</sub>-SiO<sub>2</sub> dengan konsentrasi SiO<sub>2</sub> dalam larutan Na<sub>2</sub>SiO<sub>3</sub> 4%-v/v memiliki luas permukaan sebesar 81,365 m<sup>2</sup>/g, dan luas permukaan spesifik γ-Al<sub>2</sub>O<sub>3</sub>-SiO<sub>2</sub> pada konsentrasi SiO<sub>2</sub> dalam larutan Na<sub>2</sub>SiO<sub>3</sub> 10%-v/v sebesasr  $60,743 \text{ m}^2/\text{g}$ .

Pengaruh konsentrasi  $SiO_2$  dalam larutan  $Na_2SiO_3$  sebagai sumber  $SiO_2$  yang ditambahkan dalam pembuatan penyangga  $\gamma$ - $Al_2O_3$ - $SiO_2$  terhadap total volume pori dapat dilihat pada Gambar 6 di bawah. Pada Gambar 4.6 terlihat

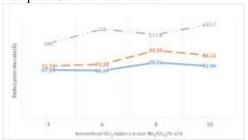
Na<sub>2</sub>SiO<sub>3</sub> yang terlalu kecil sehingga pengaruhnya terhadap sifat pori penyangga γ-Al<sub>2</sub>O<sub>3</sub>-SiO<sub>2</sub> juga kecil.



**Gambar 6.** Total volume pori  $\gamma$ -Al<sub>2</sub>O<sub>3</sub>-SiO<sub>2</sub> pada berbagai temperatur kalsinasi dan konsentrasi larutan Na<sub>2</sub>SiO<sub>3</sub> (%-v/v SiO<sub>2</sub>)

Pada Gambar 6 didapat hasil penyangga γ-Al<sub>2</sub>O<sub>3</sub>-SiO<sub>2</sub> untuk temperatur 750°C pada konsentrasi SiO<sub>2</sub> dalam larutan Na<sub>2</sub>SiO<sub>3</sub> 4%-v/v memiliki total volume pori sebesar 0,4272 cc/g dan pada SiO<sub>2</sub> dalam larutan Na<sub>2</sub>SiO<sub>3</sub> 10%-v/v memiliki total volume pori sebesar 0,403 cc/g

Berikut radius pori rata-rata pada berbagai konsentrasi SiO<sub>2</sub> dalam larutan Na<sub>2</sub>SiO<sub>3</sub> (4, 6, 8, dan 10%-v/v) yang sudah diubah kedalam bentuk grafik. Grafik pengaruh konsentrasi konsentrasi SiO<sub>2</sub> dalam larutan Na<sub>2</sub>SiO<sub>3</sub> terhadap radius pori rata-rata penyangga yang dihasilkan ditunjukkan pada Gambar 7 di bawah.

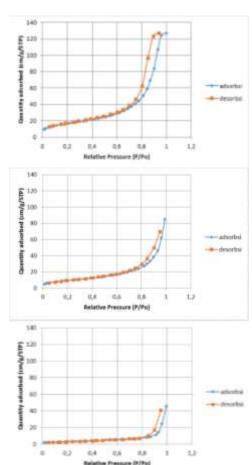


**Gambar 7.** Radius pori rata-rata  $\gamma$ -Al<sub>2</sub>O<sub>3</sub>-SiO<sub>2</sub> pada berbagai temperatur kalsinasi dan konsentrasi larutan Na<sub>2</sub>SiO<sub>3</sub> (%-v/v SiO<sub>2</sub>)

Pada Gambar 7 terlihat bahwa pengaruh konsentrasi  $SiO_2$  dalam larutan  $Na_2SiO_3$  yang ditambahkan dalam pembuatan penyangga  $\gamma$ - $Al_2O_3$ - $SiO_2$  terhadap radius pori rata-rata cenderung naik namun dengan nilai peningkatan yang tidak terlalu signifikan. Hal ini mungkin disebabkan karena perbedaan konsentrasi  $SiO_2$  dalam larutan  $Na_2SiO_3$  yang terlalu kecil sehingga pengaruhnya terhadap sifat pori penyangga  $\gamma$ - $Al_2O_3$ - $SiO_2$  juga kecil.

# 3.4 Pengaruh Temperatur Kalsinasi terhadap Kurva Adsorpsi dan Desorpsi Penyangga γ-Al<sub>2</sub>O<sub>3</sub>-SiO<sub>2</sub>

Hasil yang dilaporkan pada uji sifat pori adsorben adalah kurva adsorpsi-desorpsi. Grafik adsorpsi-desorpsi gas  $N_2$  terhadap penyangga  $\gamma$ - $Al_2O_3$ - $SiO_3$  disajikan pada Gambar 8. Uji BET ini dilakukan pada temperatur konstan dengan variasi tekanan. Terlihat jelas bahwa semakin tinggi temperatur kalsinasi maka penjerapan adsorbat semakin kecil dapat dilihat pada Gambar 8 dimana grafik (a) dengan temperatur 550°C memiliki nilai adsorpsi paling tinggi dibandingkan dengan temperatur 650°C (b) dan 750°C (c).



**Gambar 8.** Grafik adsorpsi dan desorpsi hasil analisa BET isoterm pada sampe A2, B2 dan C2 .

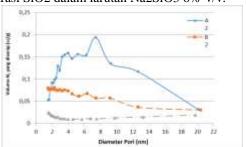
Berdasarkan Gambar 8 di atas grafik menunjukkan bahwa sampel penyangga  $\gamma$ -Al $_2$ O $_3$ -SiO $_2$  mengikuti model isoterm tipe III menurut klasifikasi dari Brauneur, Deming Deming, dan Teller (BDDT) yang menggambarkan sistem yang memiliki ukuran mesopori. Pembentukan kurva histerisis pada grafik isoterm adsorpsi-desorpsi gas N $_2$  pada penyangga terjadi karena adanya pembentukan mesopori. Adsorpsi pada permukaan mesopori memberikan

kecenderungan yang terjadi melalui pembentukan *multilayer* diikuti dengan kondensasi kapilar. Pada tekanan relatif rendah, pola adsorpsi menyerupai yang terjadi pada makropori, namun pada tekanan yang relatif tinggi jumlah gas yang teradsorpsi meningkat tajam oleh adanya kondensasi kapilar dalam mesopori. Kondensasi dan evaporasi kapilar terjadi pada tekanan relatif yang berbeda sehingga akan menunjukkan adanya *histerisis loop* (Nugraha dan Kulsum, 2017).

Berdasarkan IUPAC kurva histeris pada penyangga mengikuti tipe H3. Berdasarkan bentuk kurva histerisis ini dapat diketahui bentuk pori-pori pada sampel penyangga berbentuk celah. Adsorpsi isoterm dengan histerisis tipe H3 menandakan tidak adanya batasan adsorpsi pada P/Po yang tingi (Nugraha dan Kulsum, 2017). Penyangga  $\gamma$ -Al $_2$ O $_3$ -SiO $_2$  mempunyai bentuk kurva adsorpsi-desorpsi tipe III menurut BDDT yang mayoritas menggambarkan sistem yang memiliki ukuran mesopori diperkuat dengan hasil distribusi ukuran pori yang terlihat pada Gambar 9.

### 3.5 Distribusi Ukuran Pori

Distribusi ukuran pori menunjukkan ukuran diameter pori yang terdapat pada penyangga γ-Al<sub>2</sub>O<sub>3</sub>-SiO<sub>2</sub>. Gambar di bawah merupakan grafik distribusi ukuran pori penyangga untuk setiap temperatur kalsinasi (550, 650, dan 750°C) pada konsentrasi SiO2 dalam larutan Na2SiO3 6%-v/v.



**Gambar 9.** Grafik *Pore Size Distribution* pada temperatur kalsinasi 550°C (A2), 650°C (B2), dan 750°C (C2)

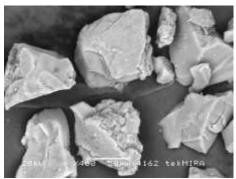
Pada Gambar 9 menunjukan ukuran pori-pori yang terbentuk termasuk kedalam jenis *mesopores*. Ukuran m*esopores* antara 2 sampai 50nm, kurang dari 2nm termasuk *micropores* dan bila lebih 50nm termasuk *macropores*. Target dari penelitian ini adalah mendapatkan  $\gamma$ -Al<sub>2</sub>O<sub>3</sub>-SiO<sub>2</sub> *mesopores*, karena dengan ukuran *mesopores* katalis atau adsorben dapat melekat dengan baik pada  $\gamma$ -Al<sub>2</sub>O<sub>3</sub>-SiO<sub>2</sub> tanpa menutupi seluruh pori-pori, sedangkan *micropores* dapat menyebabkan pori-pori tertutup dan terjadi penumpukan dan *macropores* menyebabkan  $\gamma$ -Al<sub>2</sub>O<sub>3</sub>-SiO<sub>2</sub> akan mudah hancur (rapuh).

Penyangga γ-Al<sub>2</sub>O<sub>3</sub>-SiO<sub>2</sub> komersial juga hanya memiliki ukuran pori mesopore tetapi dengan distribusi yang lebih lebar yiatu 3-25 nm. Diameter pori rata-rata penyangga γ-Al<sub>2</sub>O<sub>3</sub>-SiO<sub>2</sub> hasil penelitian ini dan komersial hampi sama yaitu sekitar 6,634 nm. Alumina komersil umumnya membentuk *mesopores* secara stabil pada temperatur dibawah 500°C. Namun bila temperatur kalsinasi diatas 600 hingga 1000°C akan menghasilkan *irreversible phase* dan perubahan tekstur (Kosuge dan Ogata, 2010).

Naiknya temperatur kalsinasi menyebabkan menyebabkan diameter pori semakin turun. Volume pori juga otomatis terpengaruh dengan naiknya temperatur kasinasi. Diameter pori yang semakin kecil menyebabkan volume pori juga semakin kecil. Ini menunjukkan bahwa pori-pori pada γ-Al<sub>2</sub>O<sub>3</sub>-SiO<sub>2</sub> semakin mengecil dengan naiknya temperatur kalsinasi. Mengecilnya pori terjadi karena naiknya temperatur kalsinasi yang menyebabkan terjadinya proses pemadatan (densifikasi) selama fase kenaikan temperatur yang memungkinkan terjadinya perubahan struktur dan mikrostruktur, dimana partikel-pertikel saling mengikat sehingga ukuran butiran menjadi lebih besar.

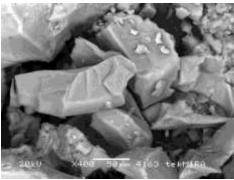
## 3.6 Hasil Uji Morfologi dan Kekuatan Mekanik Penyangga $\gamma$ -Al $_2$ O $_3$ -SiO $_2$

Sampel yang dianalisa dengan SEM adalah  $\gamma$ -Al $_2$ O $_3$ -SiO $_2$  dengan konsentrasi SiO $_2$  dalam larutan Na $_2$ SiO $_3$  (4%-v/v) dan 3 temperatur kalsinasi yang berbeda (550, 650, dan 750°C). Perbesaran yang digunakan sebesar 400 kali dengan skala gambar 0,1mm, sehingga didapatkan informasi mengenai bentuk dan ukuran partikel penyusun (morfologi), ciri-ciri permukaan dan tekstur (topografi), dan informasi mengenai susunan butir-butir dalam objek (kristalografi).



Gambar 10. Hasil SEM γ-Al<sub>2</sub>O<sub>3</sub>-SiO<sub>2</sub> dengan temperatur kalsisani 550°C

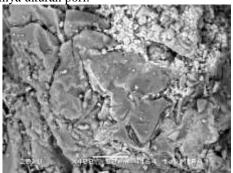
Pada Gambar 10 menunjukan karakterisasi dari  $\gamma\textsc{-}Al_2O_3\textsc{-}SiO_2$  dengan temperatur kalsinasi 550°C pada skala 0,1 mm. Pada Gambar 4.10 terlihat ukuran pori-pori yang besar dengan bentuk yang tidak teratur. Permukaanya terlihat sedikit kasar. Pada temperatur 550°C terlihat penyangga memiliki persebaran butir yang cukup merata (Widyantoro, 2013). Jarak antar butir juga terlihat cukup jauh satu dengan yang lain sehingga ukuran pori menjadi besar.



**Gambar 11.** Hasil SEM  $\gamma$ -Al<sub>2</sub>O<sub>3</sub>-SiO<sub>2</sub> dengan temperatur kalsinasi 650°C

Pada Gambar 11 menunjukan karakterisasi dari  $\gamma$ -Al $_2$ O $_3$ -SiO $_2$  dengan temperatur kalsinasi 650°C pada skala 0,1mm. Pada gambar tersebut terlihat pori-pori yang lebih banyak dengan ukuran yang lebih kecil dibandingkan dengan hasil

temperatur kalsinasi 550°C dengan bentuk yang tidak teratur. Permukaanya juga terlihat lebih kasar. Pada temperatur 650°C penyangga memiliki persebaran butir yang tidak merata dan mulai terjadi penggumpalan (Widyantoro, 2013). Semakin tinggi temperatur kalsinasi, maka semakin besar ukuran butir penyangga γ-Al<sub>2</sub>O<sub>3</sub>-SiO<sub>2</sub> disertai dengan mengecilnya ukuran pori.



**Gambar 12.** Hasil SEM  $\gamma$ -Al<sub>2</sub>O<sub>3</sub>-SiO<sub>2</sub> dengan temperatur kalsinasi 750°C

Pada Gambar 12 dibawah menunjukan karakterisasi dari γ-Al<sub>2</sub>O<sub>3</sub>-SiO<sub>2</sub> dengan temperatur kalsinasi 750°C pada skala 0,1mm. Pada gambar tersebut terlihat sangat banyak poripori dengan ukuran yang lebih kecil dibandingkan dengan ukuran pori-pori hasil kalsinasi 650°C. Permukaanya terlihat sangat kasar dengan bentuk yang tidak teratur. Pada temperatur 750°C semakin jelas terlihat bahwa selama fase kenaikan temperatur kalsinasi terjadi proses pemadatan (desinfikasi), yang menyebabkan perubahan struktur dan mikrostruktur, dimana partikel-partikel saling mengikat sehingga ukuran butiran menjadi lebih besar dan menutupi seluruh permukaan. Dengan kata lain, ukuran pori berkurang (mengecil), seperti terlihat pada Gambar 12 (Dahliana, 2012). Perubahan bentuk dan ukuran butir hasil kalsinasi disebabkan oleh transformasi fase (Widyantoro, 2013). Pada kasus alumina, pada temperatur tinggi γ-Al<sub>2</sub>O<sub>3</sub> mulai berubah fase menjadi α-Al<sub>2</sub>O<sub>3</sub> dimana pada fase α(alpha) alumina memiliki luas permukaan dan ukuran pori yang jauh lebih kecil (Mardkhe, 2014).

Kekuatan mekanik dari  $\gamma$ -Al<sub>2</sub>O<sub>3</sub>-SiO<sub>2</sub> yang dihasilkan dengan temperatur kalsinasi 550°C memiliki nilai yang lebih kecil dibandingkan dengan kekuatan mekanik penyangga  $\gamma$ -Al<sub>2</sub>O<sub>3</sub>-SiO<sub>2</sub>. Sampel penyangga  $\gamma$ -Al<sub>2</sub>O<sub>3</sub>-SiO<sub>2</sub> 550°C diuji menggunakan alat uji kekukatan mekanik penyangga dan didapat kekutan mekanik sampel sebesar 0,2026 kg/mm, sedangkan kekuatan mekanik penyangga komersil memiliki nilai sebesar 1,52 kg/mm (Ulfa dan Subagjo, 2012). Hal ini mungkin disebabkan karena ikatan antara partikel-partikel alumina dan silika tidak kompak sehingga mengurangi kekuatan.

Peningkatan kekuatan dapat dilakukan dengan cara menambahkan senyawa lain kedalam penyangga. Ulfa dan Subagjo (2012) melakukan penelitian pembuatan penyangga alumina dengan penambahan asam nitrat dan mendapatkan hasil bahwa semakin tinggi konsentrasi asam nitrat, kekuatan mekanik alumina bertambah. Ulfa dan Subagjo (2012) mendapatkan hasil kekuatan mekanik penyangga tertinggi pada rasio mol HNO<sub>3</sub>/AlOOH 0,026 dengan nilai 0,5 kg/mm. Peningkatan jumlah asam nitrat mungkin menyebabkan ikatan antara partikel-partikel alumina semakin kompak dan menambah kekuatan.

Alasan lain juga mungkin disebabkan karena jumlah  $SiO_2$  yang terlalu banyak dalam sampel penyangga  $\gamma$ - $Al_2O_3$ - $SiO_2$ . Penambahan  $SiO_2$  yang terlalu banyak dapat mengurangi kekuatan penyangga  $\gamma$ - $Al_2O_3$ - $SiO_2$  yang dihasilkan. Meningkatkan temperatur kalsinasi juga dapat menaikkan kekuatan mekanik penyangga karena seiring dengan naiknya temperatur kalsinasi terjadi proses desinfikasi (pemadatan) dimana partikel-partikel saling mengikat dan menjadi lebih kompak. Namun karena proses desinfikasi ini luas permukaan dan volume pori dari sampel menjadi lebih kecil dan tidak cocok untuk dijadikan penyangga. Penyangga  $\gamma$ - $Al_2O_3$ - $SiO_2$  yang ingin kami dapatkan dari hasil penelitian ini adalah penyangga dengan luas permukaan dan volume pori yang besar agar adsorben yang melekat pada penyangga lebih banyak.

#### 4. Kesimpulan

- Penambahan larutan Na<sub>2</sub>SiO<sub>3</sub> (4, 6, 8, dan 10%-v/v SiO<sub>2</sub>) tidak memberikan pengaruh yang signifikan terhadap karakteristik penyangga γ-Al<sub>2</sub>O<sub>3</sub>-SiO<sub>2</sub>.
- Setiap kenaikan temperatur kalsinasi mempengaruhi karakteristik penyangga γ-Al<sub>2</sub>O<sub>3</sub>-SiO<sub>2</sub> meliputi menurunnya luas permukaan dan total volume pori, meningkatnya radius pori rata-rata, dan menurunnya adsorpsi-desorpsi N<sub>2</sub>.
- 3) Luas permukaan berbanding lurus dengan total volume pori. Semakin tinggi luas permukaan maka semakin tinggi pula total volume pori penyangga γ-Al<sub>2</sub>O<sub>3</sub>-SiO<sub>2</sub>. Luas permukaan yang besar dapat menyebabkan penyangga γ-Al<sub>2</sub>O<sub>3</sub>-SiO<sub>2</sub> memiliki tingkat kekuatan mekanik yang rendah (mudah hancur).
- 4) Luas permukaan dan total volume pori yang besar dapat memberikan lahan penebaran fasa aktif yang besar kepada adsorben. Semakin banyak adsorben yang menempel pada penyangga dapat memperbesar luas permukaan dan fasa aktif sehingga adsorben dapat bekerja lebih efektif.
- Luas permukaan terbaik didapatkan pada temperatur kalsinasi 550°C dengan luas permukaan terbesar yaitu 293,724 m²/g.
- 6) Total volume pori terbaik didapatkan pada temperatur kalsinasi 650°C sebesar 1,113 cc/g.
- 7) Hasil  $\gamma$ -Al<sub>2</sub>O<sub>3</sub>-SiO<sub>2</sub> terbaik yang didapat adalah A2 (temperatur kalsinasi 550°C dan 6% larutan SiO2) dengan luas permukaan 293,724 m²/g dan total volume pori 0,9743 cc/g.

### Ucapan Terima Kasih

Penulis diharapkan menuliskan ucapan terima kasih kepada pihak yang telah memberikan kontribusi dalam penyelesaian artiklenya. Ucapan terima kasih kepada Lembaga Penelitian dan Pengabdian Kepada Masyarakat Universitas Sriwijaya yang telah memberikan Hibah Penelitian Kompetitif ini.

### **Daftar Pustaka**

- Abdullah, H. (2012). Pembuatan dan Karakterisasi serta Aplikasi Katalitik Konverter untuk Filter Gas Buang Kendaraan Bermotor Bahan Bakar Premium. Medan: Fakultas Matematika dan Ilmu Pengetahuan Alam USU.
- Bahrin, D., Susanto H., dan Subagjo. (2015). Effect of Regenration Temperature on Particle Characteristics and Extent of Regeneration of Saturated SO<sub>2</sub>-Adsorption of CuO/γ-Al<sub>2</sub>O<sub>3</sub> Adsorbent. Bandung: Department of Chemical Engineering, Institut Teknologi Bandung.

- Bahrin, D., Susanto H., dan Subagjo. (2016). *Preparation, Characterization, Adsorption and Regeneration Test of CuO/γ-Al<sub>2</sub>O<sub>3</sub> Adsorbent for SO<sub>2</sub> Removal from Flue Gas in Coal-Fired Steam Power Plant.* Vung Tau City: Regional Symposium on Chemical Engineering.
- Bahrin, D. (2017). Adsorpsi SO<sub>2</sub> dengan adsorben CuO/γ-Al<sub>2</sub>O<sub>3</sub> dalam reaktor unggun diam. Disertasi Program Doktor, Institut Teknologi Bandung.
- Bahrin, D., Susanto H., dan Subagjo. (2017). Reduction of SO<sub>2</sub>
  Emission using CuO/γ-Al<sub>2</sub>O<sub>3</sub> Adsorbent: Case Study on Combustion of Algae Biomass Having High Sulfur Content.
  Japan: Asian Conference on biomass Science.
- Bawa, S.G., Ahmed A.S. dan Okonkwo P.C. (2016). Synthesis of Gamma-Alumina from Kankara Kaolin as Potential Zeolite Active Matrix. Nigerian Journal of Basic and Applied Science (December, 2016), 24(2): 66-72.
- Dahliana, D., Sembiring S. Dan Simanjuntak W. (2012). Pengaruh Temperatur Sintering Terhadap Karakteristik Fisis Komposit MgO-SiO<sub>2</sub> Berbasis Silika Sekam Padi. Bandar Lampung: Jurusan Fisika Bidang Material FMIPA, Jurusan Kimia FMIPA.
- Djayanti, S., Purwanto dan Sasongko S.B. (2011). Pengendalian Emisi Gas Buang Boiler Batubara dengan Sistem Absorbsi. Jurnal Ilmu Lingkungan Vol.9, No.1, April 2011.
- Figza, A., dan Andy B. (2014). *Sintesis dan Karakterisasi ZSM-5 untuk Komponen Katalis FCC*. Bandung: Teknik Kimia Fakultas Teknologi Industri ITB.
- Fajrina, A. (2010). 5 Tipe Kurva Adsorpsi Isotermis Langmuir dan BET. Jakarta: Fakultas Teknik Universitas Indonesia.
- Hosseini, S. A., Niael A. dan Salari D. (2011). *Production of*  $\gamma$ - $Al_2O_3$  *from Kaolin*. Open Journal of Physical Chemistry, 2011, 1, 23-27.
- Huda, M dan Hastuti E. (2012). *Pengaruh Temperatur Pembakaran dan Penambahan Abu Terhadap Kualitas Baru Bata*. Malang: Jurusan Fisika Fakultas Sains dan Teknologi UIN Maliki.
- Irawati, U., Sunardi dan Suraida. (2013). Sintesis dan Karakterisasi Gamma Alumina ( $\gamma$ -Al<sub>2</sub>O<sub>3</sub>) dari Kaolin Asal Tatakan, Kalimantan Selatan Berdasarkan Variasi Temperatur Kalsinasi. Jurnal Molekul, Vol. 8. No. 1. Mei, 2013: 31 42.
- Mahmudah, R. (2017). Sintesis dan Karakterisasi Nanokomposit TiO₂/Zeolit Alam Malang dengan Variasi Konsentrasi HNO₃. Malang: Fakultas Sains dan Teknologi Universitas Islam Negeri Maulana Ibrahim.
- Mardkhe, M.K., Woodfield B.F, Bartholomew C.H. dan Huang B. (2014). *Method of Making Highly Porous, Stable Aluminum Oxides Doped with Silicon*. Provo: Brigham Young University.
- Mardkhe, M.K., Woodfield B.F, Bartholomew C.H., Huang B. dan Alam T.M. (2015). Synthesis and characterization of silica doped alumina catalyst support with superior thermal stability and unique pore properties. Springer New York, 21 Nov 2015.
- Nugraha, I dan Kulsum U. (2017). Sintesis dan Karakterisasi Material Komposit Kaolin-ZVI (Zero Valent Iron) serta Uji Aplikasinya sebagai Adsorben Kation Cr (VI). Yogyakarta: Program Studi Kimia Fakultas Sains dan Teknologi UIN Sunan Kalidjaga.
- Perego, C., dan Villa P. (1997). *Cataylyst Preparation Methods*. Milano: Department of Industrial Chemistry and Chemical Engginering.
- Rohman, M.N.K, dan Maharani D.K. (2014). Sintesis dan Karakterisasi Padatan Silika-Alumina dengan Variasi

- Temperatur Kalsinasi sebagai Pendukung Katalis Campuran Oksida Logam Cu/Zn. UNESA Journal of Chemistry Vol.3, No.2,May 2014.
- Samadhi, T.W. dan Nurfahmiawati T. (2007). *Sintesis γ-Alumina Sebagai Penyangga Katalis*. Bandung: Institut Teknologi Bandung.
- Sugiyono, A., Anindhita, Wahid, L.M.A., dan Adiarso. (2016). *Outlook energi Indonesia 2016*. Pusat Teknologi Sumber Daya Energi dan Industri Kimia (PTSEIK) BPPT, Jakarta.
- Sun, Z., Zheng T.T., Bo Q., Du M. dan Forsling W. (2007). Effects of Calcination Temperature on The Pore Size and Wall Crystalline Structure of Mesoporous Alumina. Jinan: School of Chemistry and Chemical Engineering, University of Jinan.
- Ulfa, M., dan Subagjo. (2012). Pengaruh Perbedaan Sifat Penyangga Alumina terhadap Sifat Katalis Hydrotreating Berbasis Nikel-Molibdenum. Reaktor, Vol.14 No.2, Oktober 2012, Hal 151-157.
- Widyantoro, A.T.T. dan Susanti D. (2013). Pengaruh Variasi Temperatur Kalsinasi Terhadap Sifat Kapasitif Kapasitor Elektrokimia Tungsten Trioksida (Wo<sub>3</sub>) Hasil Sintesa Sol Gel. Surabaya: kampus ITS, Keputih.
- Yuono, Bahrin, D., Susanto H., dan Subagjo. (2015). Preparation and Characterization of CuO/γ-Al2O3 for Adsorption of SO2 in Flue Gas. Bandung: Department of Chemical Engineering, Institut Teknologi Bandung.