



## © Hak Cipta milik Politeknik Negeri Jakarta

### Hak Cipta :

1. Dilarang mengutip sebagian atau seluruh karya tulis ini tanpa mencantumkan dan menyebutkan sumber :
  - a. Pengutipan hanya untuk kepentingan pendidikan, penelitian, penulisan karya ilmiah, penulisan laporan, penulisan kritik atau tinjauan suatu masalah.
  - b. Pengutipan tidak merugikan kepentingan yang wajar Politeknik Negeri Jakarta
2. Dilarang menggumukkan dan memperbanyak sebagian atau seluruh karya tulis ini dalam bentuk apapun tanpa izin Politeknik Negeri Jakarta



## PERANCANGAN SISTEM DAN OPTIMASI PARAMETER OPERASI PEMANFAATAN CO<sub>2</sub> FLUE GAS BOILER PADA PROSES SINTESIS NATRIUM KARBONAT MENGGUNAKAN NAOH

LAPORAN TUGAS AKHIR

**POLITEKNIK  
NEGERI  
JAKARTA**

Oleh :

**Bagus Ridwan Arifin**

**NIM. 1902322004**

**PROGRAM STUDI TEKNIK KONVERSI ENERGI**

**JURUSAN TEKNIK MESIN**

**POLITEKNIK NEGERI JAKARTA**

**2022**



© Hak Cipta milik Politeknik Negeri Jakarta

Hak Cipta :

1. Dilarang mengutip sebagian atau seluruh karya tulis ini tanpa mencantumkan dan menyebutkan sumber:
  - a. Pengutipan hanya untuk kepentingan pendidikan, penelitian, penulisan karya ilmiah, penulisan laporan, penulisan kritik atau tinjauan suatu masalah.
  - b. Pengutipan tidak merugikan kepentingan wajar Politeknik Negeri Jakarta
2. Dilarang mengumumkan dan memperbanyak sebagian atau seluruh karya tulis ini dalam bentuk apapun tanpa izin Politeknik Negeri Jakarta



**PERANCANGAN SISTEM DAN OPTIMASI PARAMETER OPERASI  
PEMANFAATAN CO<sub>2</sub> FLUE GAS BOILER PADA PROSES SINTESIS  
NATRIUM KARBONAT MENGGUNAKAN NAOH**

**LAPORAN TUGAS AKHIR**

Laporan ini disusun sebagai salah satu syarat menyelesaikan pendidikan Diploma III Program Studi Teknik Konversi Energi, Jurusan Teknik Mesin

**POLITEKNIK  
NEGERI  
JAKARTA**  
Oleh:  
**Bagus Ridwan Arifin**  
**NIM. 1902322004**

**PROGRAM STUDI TEKNIK KONVERSI ENERGI  
JURUSAN TEKNIK MESIN  
POLITEKNIK NEGERI JAKARTA**

**2022**



## © Hak Cipta milik Politeknik Negeri Jakarta

### Hak Cipta :

1. Dilarang mengutip sebagian atau seluruh karya tulis ini tanpa mencantumkan dan menyebutkan sumber:
  - a. Pengutipan hanya untuk kepentingan pendidikan, penelitian, penulisan karya ilmiah, penulisan laporan, penulisan kritik atau tinjauan suatu masalah.
  - b. Pengutipan tidak merugikan kepentingan yang wajar Politeknik Negeri Jakarta
2. Dilarang mengumumkan dan memperbanyak sebagian atau seluruh karya tulis ini dalam bentuk apapun tanpa izin Politeknik Negeri Jakarta

## HALAMAN PERSETUJUAN LAPORAN TUGAS AKHIR

### PERANCANGAN SISTEM DAN OPTIMASI PARAMETER OPERASI PEMANFAATAN CO<sub>2</sub> FLUE GAS BOILER PADA PROSES SINTESIS NATRIUM KARBONAT MENGGUNAKAN NAOH

Oleh:

Bagus Ridwan Arifin

NIM. 1902322084

Program Studi Diploma Teknik Konversi Energi

Laporan Tugas Akhir telah disetujui oleh Pembimbing

Pembimbing 1

Pembimbing 2

Noer Hayati, S.T., M.Sc.

NIP. 199008042019032019

Nugrahanto Widagdo, S.T., M.Sc.

NIP. 129983

Kepala Program Studi  
Diploma III Teknik Konversi Energi

Yuli Maendro Dedet Eka Saputra, S.Pd., M.T

NIP. 199403092019031012



## © Hak Cipta milik Politeknik Negeri Jakarta

### Hak Cipta :

1. Dilarang mengutip sebagian atau seluruh karya tulis ini tanpa mencantumkan dan menyebutkan sumber:
  - a. Pengutipan hanya untuk kepentingan pendidikan, penelitian, penulisan karya ilmiah, penulisan laporan, penulisan kritik atau tinjauan suatu masalah.
  - b. Pengutipan tidak merugikan kepentingan yang wajar Politeknik Negeri Jakarta
2. Dilarang mengumumkan dan memperbanyak sebagian atau seluruh karya tulis ini dalam bentuk apapun tanpa izin Politeknik Negeri Jakarta

### HALAMAN PENGESAHAN LAPORAN TUGAS AKHIR

#### PERANCANGAN SISTEM DAN OPTIMASI PARAMETER OPERASI PEMANFAATAN CO<sub>2</sub> FLUE GAS BOILER PADA PROSES SINTESIS NATRIUM KARBONAT MENGGUNAKAN NAOH

Oleh:

Bagus Ridwan Azifin

NIM. 1902322004

Program Studi Teknik Konversi Energi

Telah berhasil dipertahankan dalam sidang tugas akhir di hadapan Dewan Pengaji pada tanggal 28 Agustus 2022 dan diterima sebagai persyaratan untuk memperoleh gelar Diploma III pada Program Studi Teknik Konversi Energi

Jurusan Teknik Mesin

#### DEWAN PENGAJI

No.	Nama	Pesiwi Pengaji	Tanda Tangan	Tanggal
1.	Ir. Muhammad Arief Setiawan, S.T., M.T., I.P.M. NIP. 130249	Pengaji 1		28/8/2022
2.	Dr. Eng. Muslimin, S.T., M.T. NIP. 197707142008121005	Pengaji 2		28/8/2022
3.	Isnanda Nuriskasari, S.Si., M.T NIP. 199305062019032030	Pengaji 3		28/8/2022

Banjarmasin, 28 Agustus 2022

Dituliskan Oleh:



Dr. Eng. Muslimin, S.T., M.T.  
NIP. 197707142008121005

iv

iv



## © Hak Cipta milik Politeknik Negeri Jakarta

### Hak Cipta :

1. Dilarang mengutip sebagian atau seluruh karya tulis ini tanpa mencantumkan dan menyebutkan sumber:
  - a. Pengutipan hanya untuk kepentingan pendidikan, penelitian, penulisan karya ilmiah, penulisan laporan, penulisan kritik atau tinjauan suatu masalah.
  - b. Pengutipan tidak merugikan kepentingan yang wajar Politeknik Negeri Jakarta
2. Dilarang mengumumkan dan memperbanyak sebagian atau seluruh karya tulis ini dalam bentuk apapun tanpa izin Politeknik Negeri Jakarta

## LEMBAR PERNYATAAN ORISINALITAS

Saya yang berlambat tangan di bawah ini:

Nama : Bagus Ridwan Arifin

NIM : 1902322004

Program Studi : Teknik Konversi Energi

Menyatakan bahwa yang dituliskan di dalam Laporan Tugas Akhir ini adalah hasil karya saya sendiri bukan jiplakan (plagiasi) karya orang lain baik sebagian atau seluruhnya. Pendapat, gagasan, atau temuan orang lain yang terdapat di dalam Laporan Tugas Akhir telah saya kutip dan saya rujuk sesuai dengan etika ilmiah.

Demikian pernyataan ini saya buat dengan seberar-benarnya.

Bontang, 28 Agustus 2022



Bagus Ridwan Arifin

NIM, 1902322004



## © Hak Cipta milik Politeknik Negeri Jakarta

### Hak Cipta :

1. Dilarang mengutip sebagian atau seluruh karya tulis ini tanpa mencantumkan dan menyebutkan sumber:
  - a. Pengutipan hanya untuk kepentingan pendidikan, penelitian, penulisan karya ilmiah, penulisan laporan, penulisan kritik atau tinjauan suatu masalah.
  - b. Pengutipan tidak merugikan kepentingan wajar Politeknik Negeri Jakarta
2. Dilarang menggumumkan dan memperbanyak sebagian atau seluruh karya tulis ini dalam bentuk apapun tanpa izin Politeknik Negeri Jakarta

# PERANCANGAN SISTEM DAN OPTIMASI PARAMETER OPERASI PEMANFAATAN CO<sub>2</sub> FLUE GAS BOILER PADA PROSES SINTESIS Natrium Karbonat Menggunakan NaOH

Bagus Ridwan Arifin<sup>1)</sup>, Noor Hidayati<sup>1)</sup>, Nugrahanto Widagdo<sup>2)</sup>

Program Studi Diploma III Teknik Konversi Energi, Jurusan Teknik Mesin,

Politeknik Negeri Jakarta, Kampus UI Depok, 16424

PT. Badak NGL, Bontang – Kalimantan Timur, 75324

Email: [bagusridwan88@gmail.com](mailto:bagusridwan88@gmail.com)

## ABSTRAK

Berdasarkan dokumen Indonesia Energy Outlook 2019, rata-rata peningkatan emisi gas rumah kaca di Indonesia akan meningkat setiap tahunnya sebesar 3,9%, hal ini dapat menimbulkan berbagai masalah seperti pemanasan global, polusi udara dan perubahan iklim. Berdasarkan pasal 13 UU Harmonisasi Perpajakan tahun 2021, Indonesia akan memberlakukan *Carbon tax* bagi perusahaan yang menghasilkan emisi gas buang CO<sub>2</sub> senilai Rp 30 per kg CO<sub>2</sub>e. Disisi lain, kebutuhan natrium karbonat terus meningkat sebesar 3,48%/pertahun dan hampir 100% masih bergantung pada import dari negara lain. Oleh karena itu, diperlukan inovasi untuk memanfaatkan gas buang CO<sub>2</sub>, khususnya dari Flue Gas Boiler untuk dimanfaatkan kembali menjadi natrium karbonat. Pada penelitian ini, penulis hanya berfokus pada perancangan sistem dan optimasi parameter operasi pemanfaatan CO<sub>2</sub> flue gas boiler pada proses sintesis natrium karbonat menggunakan NaOH dengan variasi konsentrasi NaOH (5M, 10M, 15M), variasi temperatur NaOH (50°C, 60°C, 70°C, 80°C, dan 90°C), serta variasi suhu evaporasi (110°C, 115°C, dan 120°C). Berdasarkan penelitian, didapatkan bahwa pada proses yang dirancang berhasil menghasilkan Na<sub>2</sub>CO<sub>3</sub> dengan kapasitas produksi sebesar 12,65 gram dalam waktu 1 jam reaksi dengan menggunakan 40 L volume flue gas boiler. Lalu, pada konsentrasi >10 M maka %-yield produk yang dihasilkan tidak berubah secara signifikan. Temperatur optimum dari larutan NaOH yang didapatkan dari penelitian ini adalah 70°C dengan %-yield mencapai 96-97%. Variasi suhu evaporasi tidak mempengaruhi %-yield reaksi, tetapi mengubah fase Na<sub>2</sub>CO<sub>3</sub>.10H<sub>2</sub>O menjadi fase anhidrat. Selain itu, dilakukan uji kualitatif menggunakan pereaksi HCl pekat dan HgCl<sub>2</sub> yang menunjukkan bahwa endapan yang diperoleh positif natrium karbonat (Na<sub>2</sub>CO<sub>3</sub>).

**Kata kunci:** Absorpsi NaOH, Emisi CO<sub>2</sub>, Flue Gas Boiler, Natrium Karbonat



## © Hak Cipta milik Politeknik Negeri Jakarta

### Hak Cipta :

1. Dilarang mengutip sebagian atau seluruh karya tulis ini tanpa mencantumkan dan menyebutkan sumber:
  - a. Pengutipan hanya untuk kepentingan pendidikan, penelitian, penulisan karya ilmiah, penulisan laporan, penulisan kritik atau tinjauan suatu masalah.
  - b. Pengutipan tidak merugikan kepentingan wajar Politeknik Negeri Jakarta
2. Dilarang mengumumkan dan memperbanyak sebagian atau seluruh karya tulis ini dalam bentuk apapun

# SYSTEM DESIGN AND OPTIMIZATION OF OPERATING PARAMETERS FOR UTILIZATION OF CO<sub>2</sub> FLUE GAS BOILERS IN THE SODIUM CARBONATE SYNTHESIS PROCESS USING NAOH

Bagus Ridwan Arifin<sup>1)</sup>, Noor Hidayati<sup>1)</sup>, Nugrahanto Widagdo<sup>2)</sup>

Program Studi Diploma III Teknik Konversi Energi, Jurusan Teknik Mesin,

Politeknik Negeri Jakarta, Kampus UI Depok, 16424

PT. Badak NGL, Bontang – Kalimantan Timur, 75324

Email: [bagusridwan88@gmail.com](mailto:bagusridwan88@gmail.com)

## ABSTRACT

Based on the Indonesia Energy Outlook 2019 document, the average increase in greenhouse gas emissions in Indonesia will increase every year by 3.9%, this can cause various problems such as global warming, air pollution and climate change. Based on article 13 of the Tax Harmonization Law in 2021, Indonesia will impose a Carbon tax for companies that produce CO<sub>2</sub> exhaust emissions worth IDR 30 per kg of CO<sub>2</sub>e. On the other hand, the need for sodium carbonate continues to increase by 3.48% / per year and almost 100% is still dependent on imports from other countries. Therefore, innovation is needed to utilize CO<sub>2</sub> exhaust gas, especially from Flue Gas Boiler to be reused into sodium carbonate. In this study, the author only focused on system design and optimization of operating parameters for the utilization of CO<sub>2</sub> flue gas boilers in the sodium carbonate synthesis process using NaOH with variations in NaOH concentrations (5M, 10M, 15M), variations in NaOH temperatures (50°C, 60°C, 70°C, 80°C, and 90°C), as well as variations in evaporation temperatures (110°C, 115°C, and 120°C). Based on research, it was found that the designed process succeeded in producing Na<sub>2</sub>CO<sub>3</sub> with a production capacity of 12,65 grams within 1 hour of reaction using 40 L volume of flue gas. Then, at a concentration of >10 M, the %-yield of the resulting product does not change significantly, the optimum temperature of the NaOH solution obtained from this study was 70°C with a %-yield of 96-97%. Evaporation temperature variations do not affect the %-yield of the reaction, but convert the Na<sub>2</sub>CO<sub>3</sub>.10H<sub>2</sub>O phase into the anhydrous phase. In addition, qualitative tests were carried out using concentrated HCl and HgCl<sub>2</sub> reagents which showed that the precipitate obtained was positive for sodium carbonate (Na<sub>2</sub>CO<sub>3</sub>)

**Keywords:** NaOH Absorption, CO<sub>2</sub> Emission, Flue Gas Boiler, Sodium Carbonate



## © Hak Cipta milik Politeknik Negeri Jakarta

### Hak Cipta :

1. Dilarang mengutip sebagian atau seluruh karya tulis ini tanpa mencantumkan dan menyebutkan sumber:
  - a. Pengutipan hanya untuk kepentingan pendidikan, penelitian, penulisan karya ilmiah, penulisan laporan, penulisan kritik atau tinjauan suatu masalah.
  - b. Pengutipan tidak merugikan kepentingan wajar Politeknik Negeri Jakarta
2. Dilarang mengumumkan dan memperbanyak sebagian atau seluruh karya tulis ini dalam bentuk apapun

## KATA PENGANTAR

Puji serta syukur penulis panjatkan kehadirat Allah SWT, yang telah melimpahkan rahmat dan karunianya-Nya, sehingga penulis dapat menyelesaikan Tugas Akhir yang berjudul "**Perancangan Sistem Dan Optimasi Parameter Operasi Pemanfaatan CO<sub>2</sub> Flue Gas Boiler Pada Proses Sintesis Natrium Karbonat Menggunakan NaOH**". Tugas Akhir ini disusun untuk memenuhi salah satu syarat dalam menyelesaikan studi Dipoma III Program Studi Teknik Konversi Energi, Jurusan Teknik Mesin, Politeknik Negeri Jakarta.

Penulisan Tugas Akhir ini tidak lepas dari bantuan dari berbagai pihak, oleh karena itu penulis ingin menyampaikan ucapan terimakasih yang tiada terhingga kepada:

1. Bapak Dr. Eng. Muslimin, S.T., M.T. selaku Ketua Jurusan Teknik Mesin Politeknik Negeri Jakarta.
2. Bapak Johan Anindhito Indriawan selaku Direktur LNG Academy PT Badak NGL.
3. Ibu Noor Hidayati, S.T., M.Sc. selaku Dosen Pembimbing dari Politeknik Negeri Jakarta yang telah memberikan bimbingan dalam penyelesaian Tugas Akhir ini.
4. Bapak Nugrahanto Widagdo, S.T., M.Sc. selaku Dosen Pembimbing dari PT Badak NGL yang telah memberikan bimbingan dalam penyelesaian Tugas Akhir ini.
5. Bapak Ir. Muhammad Arief Setiawan, S.T., M.T., I.P.M selaku Ketua Jurusan konsentrasi Pengolahan Gas yang telah memberikan bantuan dalam mengarahkan dalam pelaksanaan Tugas Akhir ini.
6. Seluruh pekerja MHE, Instrument Section, Lab&EC Section, dan MPTA Section yang telah membantu dalam penyusunan Tugas Akhir kami.
7. Kakak tingkat LNG Academy di berbagai seksi yang telah membantu kelancaran tugas akhir kami.



## © Hak Cipta milik Politeknik Negeri Jakarta

### Hak Cipta :

1. Dilarang mengutip sebagian atau seluruh karya tulis ini tanpa mencantumkan dan menyebutkan sumber:
  - a. Pengutipan hanya untuk kepentingan pendidikan, penelitian, penulisan karya ilmiah, penulisan laporan, penulisan kritik atau tinjauan suatu masalah.
  - b. Pengutipan tidak merugikan kepentingan yang wajar Politeknik Negeri Jakarta
2. Dilarang mengumumkan dan memperbanyak sebagian atau seluruh karya tulis ini dalam bentuk apapun

8. Pihak-pihak yang berasal dari PNJ dan PT Badak NGL yang membantu penyelesaian tugas akhir ini yang tidak kami sebutkan satu persatu.
9. Kedua orang tua yang telah memberikan doa kepada penulis sehingga Tugas Akhir ini dapat diselesaikan.
10. Teman–teman LNG Academy angkatan IX yang telah membantu dan memberikan dukungan dalam proses penyelesaian Tugas Akhir.

Penulis sangat menyadari betapa banyak kesalahan dan kekurangan yang mungkin ada pada laporan ini. Oleh karena itu, jika pembaca memiliki pesan dan saran mohon disampaikan kepada penulis sebagai rujukan bagi penulis dimasa yang akan datang.

Akhir kata, penulis mengucapkan terima kasih kepada pembaca yang telah meluangkan waktunya untuk membaca laporan ini dan berharap laporan yang disusun ini dapat bermanfaat bagi pembaca juga bagi penulis dan bagi ilmu pengetahuan.

Bontang, 28 Agustus 2022

Penulis

**POLITEKNIK  
NEGERI  
JAKARTA**



## © Hak Cipta milik Politeknik Negeri Jakarta

### Hak Cipta :

1. Dilarang mengutip sebagian atau seluruh karya tulis ini tanpa mencantumkan dan menyebutkan sumber:
  - a. Pengutipan hanya untuk kepentingan pendidikan, penelitian, penulisan karya ilmiah, penulisan laporan, penulisan kritik atau tinjauan suatu masalah.
  - b. Pengutipan tidak merugikan kepentingan yang wajar Politeknik Negeri Jakarta
2. Dilarang mengumumkan dan memperbanyak sebagian atau seluruh karya tulis ini dalam bentuk apapun tanpa izin Politeknik Negeri Jakarta

## DAFTAR ISI

HALAMAN PERSETUJUAN .....	iii
HALAMAN PENGESAHAN .....	iv
LEMBAR PERNYATAAN ORISINALITAS .....	v
ABSTRAK .....	vi
KATA PENGANTAR .....	viii
DAFTAR TABEL .....	xiii
DAFTAR GAMBAR .....	xiv
BAB I .....	1
PENDAHULUAN .....	1
1.1 Latar Belakang .....	1
1.2 Rumusan Masalah .....	3
1.3 Tujuan Penelitian .....	3
1.4 Batasan Masalah .....	3
1.5 Manfaat .....	4
1.6 Lokasi Objek .....	5
1.7 Sistematika Penulisan .....	5
BAB II .....	7
KAJIAN PUSTAKA .....	7
2.1 Polusi Udara .....	7
2.2 Gas Rumah Kaca .....	8
2.2.1 Definisi Gas Rumah Kaca .....	8
2.2.2 Klasifikasi Gas Rumah Kaca .....	8
2.2.3 Sumber Gas Rumah Kaca .....	9
2.3 Gas Karbon Dioksida (CO <sub>2</sub> ) .....	9
2.4 Upaya Pengurangan CO <sub>2</sub> di Indonesia .....	12
2.5 Impementasi Pajak Karbon di Indonesia .....	13
2.6 Upaya Pengurangan CO <sub>2</sub> .....	13
2.7 Absorpsi Karbon Dioksida (CO <sub>2</sub> ) .....	15
2.8 Natrium Hidroksida (NaOH) .....	16
2.9 Natrium Karbonat (Na <sub>2</sub> CO <sub>3</sub> ) .....	17
2.10 Proses Pembuatan Soda Ash .....	18



## © Hak Cipta milik Politeknik Negeri Jakarta

### Hak Cipta :

1. Dilarang mengutip sebagian atau seluruh karya tulis ini tanpa mencantumkan dan menyebutkan sumber:
  - a. Pengutipan hanya untuk kepentingan pendidikan, penelitian, penulisan karya ilmiah, penulisan laporan, penulisan kritik atau tinjauan suatu masalah.
  - b. Pengutipan tidak merugikan kepentingan yang wajar Politeknik Negeri Jakarta
2. Dilarang mengumumkan dan memperbanyak sebagian atau seluruh karya tulis ini dalam bentuk apapun

2.11 Kebutuhan Natrium Karbonat di Indonesia .....	22
2.12 Kristal $\text{Na}_2\text{CO}_3$ .....	22
2.13 Proses Evaporasi .....	22
2.12 Proses Filtrasi .....	23
2.13 Konsentrasi .....	24
2.14 Konsep Mol .....	24
2.15 Stoikiometri .....	25
2.16 Yield .....	26
2.17 Metode Vogel .....	26
2.18 Kinetika Reaksi .....	27
<b>BAB III .....</b>	<b>29</b>
<b>METODE PENELITIAN .....</b>	<b>29</b>
3.1 Diagram Alir Pengerjaan .....	29
3.1.1 Diagram Alir Pengerjaan Tugas Akhir .....	29
3.1.2 Penjelasan Diagram Alir .....	30
3.2 Langkah Pengerjaan .....	31
3.2.1 Perancangan Sistem Proses Alat .....	31
3.2.2 Pemilihan Spesifikasi Alat .....	33
3.2.3 Proses Penyediaan Bahan Baku .....	37
3.2.4 Proses Reaksi .....	38
3.2.5 Analisa Produk .....	40
3.3 Metode Pemecahan Masalah .....	41
3.3.1 Metode Penyelesaian Masalah .....	41
3.3.2 Metode Analisis Data .....	43
3.4 Titik Pengambilan Data .....	46
<b>BAB IV .....</b>	<b>48</b>
<b>HASIL DAN PEMBAHASAN .....</b>	<b>48</b>
4.1 Proses Pemanfaatan $\text{CO}_2$ Flue Gas Boiler Pada Proses Sintesis Natrium Karbonat .....	48
4.2 Proses Pemanfaatan $\text{CO}_2$ Flue Gas Boiler Pada Proses Sintesis Natrium Karbonat Menggunakan Variasi Konsentrasi $\text{NaOH}$ .....	50
4.3 Proses Pemanfaatan $\text{CO}_2$ Flue Gas Boiler Pada Proses Sintesis Natrium Karbonat Menggunakan Variasi Temperatur $\text{NaOH}$ .....	54



## © Hak Cipta milik Politeknik Negeri Jakarta

### Hak Cipta :

1. Dilarang mengutip sebagian atau seluruh karya tulis ini tanpa mencantumkan dan menyebutkan sumber:
  - a. Pengutipan hanya untuk kepentingan pendidikan, penelitian, penulisan karya ilmiah, penulisan laporan, penulisan kritik atau tinjauan suatu masalah.
  - b. Pengutipan tidak merugikan kepentingan yang wajar Politeknik Negeri Jakarta
2. Dilarang mengumumkan dan memperbanyak sebagian atau seluruh karya tulis ini dalam bentuk apapun tanpa izin Politeknik Negeri Jakarta

4.4 Proses Pemanfaatan Co <sub>2</sub> Flue Gas Boiler Pada Proses Sintesis Natrium Karbonat Menggunakan Variasi Temperatur Evaporator .....	58
4.5 Identifikasi Ion Carbonat (CO <sub>3</sub> <sup>2-</sup> ).....	63
4.5.1 Identifikasi Ion Carbonat (CO <sub>3</sub> <sup>2-</sup> ) dengan HCl .....	63
4.5.2 Identifikasi Ion Carbonat (CO <sub>3</sub> <sup>2-</sup> ) dengan HgCl <sub>2</sub> .....	65
BAB V .....	67
KESIMPULAN DAN SARAN .....	67
5.1 Kesimpulan.....	67
5.2 Saran .....	68
DAFTAR PUSTAKA.....	69
LAMPIRAN A.....	75
LAMPIRAN B.....	92
LAMPIRAN C.....	94
BIODATA MAHASISWA .....	95





## © Hak Cipta milik Politeknik Negeri Jakarta

### Hak Cipta :

1. Dilarang mengutip sebagian atau seluruh karya tulis ini tanpa mencantumkan dan menyebutkan sumber:
  - a. Pengutipan hanya untuk kepentingan pendidikan, penelitian, penulisan karya ilmiah, penulisan laporan, penulisan kritik atau tinjauan suatu masalah.
  - b. Pengutipan tidak merugikan kepentingan yang wajar Politeknik Negeri Jakarta
2. Dilarang mengumumkan dan memperbanyak sebagian atau seluruh karya tulis ini dalam bentuk apapun tanpa izin Politeknik Negeri Jakarta

## DAFTAR TABEL

Tabel 2. 1 Data Konversi Emisi Gas Rumah Kaca [19] .....	9
Tabel 2. 2 Perbandingan Proses Pembuatan Natrium Karbonat .....	21
Tabel 3. 1 Data %-yield Hasil Variasi Kondisi 1.....	42
Tabel 3. 2 Data %-yield Hasil Variasi Kondisi 2.....	42
Tabel 3. 3 Data %-yield Hasil Variasi Kondisi 3.....	43
Tabel 3. 4 Penjelasan Perhitungan Stoikiometri .....	43
Tabel 3. 5 Penjelasan Titik Pengambilan Sampel.....	46

POLITEKNIK  
NEGERI  
JAKARTA



## © Hak Cipta milik Politeknik Negeri Jakarta

### Hak Cipta :

1. Dilarang mengutip sebagian atau seluruh karya tulis ini tanpa mencantumkan dan menyebutkan sumber:
  - a. Pengutipan hanya untuk kepentingan pendidikan, penelitian, penulisan karya ilmiah, penulisan laporan, penulisan kritik atau tinjauan suatu masalah.
  - b. Pengutipan tidak merugikan kepentingan yang wajar Politeknik Negeri Jakarta
2. Dilarang mengumumkan dan memperbanyak sebagian atau seluruh karya tulis ini dalam bentuk apapun

## DAFTAR GAMBAR

Gambar 2. 1 Sumber-sumber Gas Rumah Kaca [20].....	9
Gambar 2. 2 Ikatan Gas Karbon Dioksida [9]. .....	11
Gambar 2. 3 Peningkatan Emisi Gas Rumah Kaca di Indonesia [23] .....	13
Gambar 2. 4 Komponen Terjadinya Reaksi Kimia.....	25
Gambar 3. 1 Diagram Alir Penggerajaan.....	29
Gambar 3. 2 Skema Kerja.....	32
Gambar 3. 3 Tangki NaOH.....	33
Gambar 3. 4 Solenoid Valve.....	34
Gambar 3. 5 Reaktor Penyerapan .....	35
Gambar 3. 6 CO <sub>2</sub> sensor.....	35
Gambar 3. 7 Kompressor.....	36
Gambar 3. 8 Unit Evaporator .....	36
Gambar 3. 9 Ayakan Mesh No.400.....	37
Gambar 3. 10 Proses Flow Diagram Alat .....	38
Gambar 3. 11 Perhitungan Stoikiometri .....	43
Gambar 3. 12 Titik Pengambilan Data.....	46
Gambar 4. 1 Alat Proses Penyerapan CO <sub>2</sub> dalam Larutan NaOH .....	49
Gambar 4. 2 Alat Proses Penyerapan CO <sub>2</sub> dalam Larutan NaOH.....	50
Gambar 4. 3 Pengaruh Konsentrasi NaOH saat Suhu Evaporasi 110°C .....	51
Gambar 4. 4 Pengaruh Konsentrasi NaOH saat Suhu Evaporasi 115°C .....	52
Gambar 4. 5 Pengaruh Konsentrasi NaOH saat Suhu Evaporasi 120°C .....	53
Gambar 4. 6 Pengaruh Temperatur NaOH dengan Kondisi NaOH 5 M .....	55
Gambar 4. 7 Pengaruh Temperatur NaOH dengan Kondisi NaOH 10 M .....	56
Gambar 4. 8 Pengaruh Temperatur NaOH dengan Kondisi NaOH 15 M.....	57
Gambar 4. 9 Foto hasil produk menggunakan Evaporasi .....	59
Gambar 4. 10 Foto hasil produk tanpa proses evaporasi .....	59
Gambar 4. 11 Variasi Suhu Evaporasi saat Kondisi NaOH 5 M .....	60
Gambar 4. 12 Variasi Suhu Evaporasi saat Kondisi NaOH 10 M .....	61
Gambar 4. 13 Variasi Suhu Evaporasi saat Kondisi NaOH 15 M .....	62
Gambar 4. 14 Analisa Kualitatif dengan Pereaksi HCl (1).....	63
Gambar 4. 15 Analisa Kualitatif dengan Pereaksi HCl (2).....	63
Gambar 4. 16 Analisa Kualitatif dengan Pereaksi HCl (3).....	64
Gambar 4. 17 Analisa Kualitatif dengan Pereaksi HCl (4).....	64
Gambar 4. 18 Analisa Kualitatif dengan Pereaksi HgCl <sub>2</sub> (1).....	65
Gambar 4. 19 Analisa Kualitatif dengan Pereaksi HgCl <sub>2</sub> (2).....	65



## © Hak Cipta milik Politeknik Negeri Jakarta

### Hak Cipta:

1. Dilarang mengutip sebagian atau seluruh karya tulis ini tanpa mencantumkan dan menyebutkan sumber:
  - a. Pengutipan hanya untuk kepentingan pendidikan, penelitian, penulisan karya ilmiah, penulisan laporan, penulisan kritik atau tinjauan suatu masalah.
  - b. Pengutipan tidak merugikan kepentingan yang wajar Politeknik Negeri Jakarta
2. Dilarang mengumumkan dan memperbanyak sebagian atau seluruh karya tulis ini dalam bentuk apapun tanpa izin Politeknik Negeri Jakarta

## BAB I

### PENDAHULUAN

#### 1.1 Latar Belakang

Berdasarkan dokumen Indonesia Energy Outlook 2019, rata-rata peningkatan emisi gas rumah kaca di Indonesia akan meningkat setiap tahunnya sebesar 3,9% dengan proyeksi total emisi pada tahun 2030 akan meningkat menjadi 912 juta ton CO<sub>2</sub> equivalent [1]. Oleh sebab itu, Indonesia berkomitmen untuk menurunkan emisi GRK sebesar 29% di tahun 2030 serta diharapkan bahwa dalam sector energi Indonesia dapat menurunkan emisi GRK sebesar 314 juta ton CO<sub>2</sub> [2]. Berdasarkan Pasal 13 Bab VI Undang-Undang Harmonisasi Peraturan Perpajakan tahun 2021 telah disebutkan bahwa pajak karbon adalah pajak yang dikenakan atas pembelian barang yang mengandung karbon atau aktivitas yang menghasilkan emisi karbon. Tarif pajak karbon yang ditetapkan sebesar Rp 30,00 per kilogram karbon dioksida ekuivalen (CO<sub>2e</sub>) [3].

PT BADAQ NGL merupakan *world class company* dalam bidang pengolahan gas bumi menjadi produk LNG. Proses produksi LNG yang dilakukan secara konsisten selalu memperhatikan aspek *safety*, *health*, dan *environment*. PT BADAQ NGL sendiri memiliki emisi gas buang CO<sub>2</sub> yang dihasilkan bersumber dari Acid Gas Removal Unit (AGR) atau Plant-1 menggunakan a-MDEA dengan buangan gas CO<sub>2</sub> sebesar 90%, flue gas boiler dengan kandungan CO<sub>2</sub> sebesar 7,5 – 8%, serta gas buang dari gas turbin yang jarang digunakan. PT BADAQ NGL juga senantiasa berupaya dalam melakukan tindakan pencegahan atau pengurangan limbah maupun emisi terhadap lingkungan sekitar, berupa pengurangan emisi gas rumah kaca 29% pada tahun 2030.

Terdapat beberapa upaya yang telah dilakukan oleh pemerintah dunia serta Indonesia dalam mengurangi emisi gas CO<sub>2</sub> yang dihasilkan [4], seperti konsep EGS (*Enhanced Geothermal Systems*) yang akan menggunakan CO<sub>2</sub> sebagai pengganti air sebagai fluida transmisi panas, *carbon capture utilization* (CCU)



## © Hak Cipta milik Politeknik Negeri Jakarta

### Hak Cipta :

1. Dilarang mengutip sebagian atau seluruh karya tulis ini tanpa mencantumkan dan menyebutkan sumber:
  - a. Pengutipan hanya untuk kepentingan pendidikan, penelitian, penulisan karya ilmiah, penulisan laporan, penulisan kritik atau tinjauan suatu masalah.
  - b. Pengutipan tidak menggunakan kepentingan yang wajar Politeknik Negeri Jakarta
2. Dilarang mengumumkan dan memperbanyak sebagian atau seluruh karya tulis ini dalam bentuk apapun tanpa izin Politeknik Negeri Jakarta

untuk mengubah emisi CO<sub>2</sub> sebagai bahan baku karbon yang dapat diperbarui, menjadi produk dan menyimpannya secara permanen, serta CCS (*carbon capture and storage*) yang mengubah emisi CO<sub>2</sub> dan menggunakannya dalam reaksi kimia terutama karena sifat CO<sub>2</sub> itu sendiri yang stabil secara termodinamika [5]. Teknologi penyerapan CO<sub>2</sub> dalam NaOH merupakan reaksi yang cenderung dipilih karena laju reaksi dan kapasitas absorpsi yang dimiliki tinggi, serta NaOH yang lebih berlimpah, murah dan dikenal oleh masyarakat [6]. Selain itu, CO<sub>2</sub> yang bereaksi dengan larutan NaOH dapat membentuk produk Na<sub>2</sub>CO<sub>3</sub> yang memiliki banyak fungsi dalam industri.

Natrium karbonat adalah bahan kimia yang digunakan di beberapa cabang industri, termasuk industri kaca, deterjen, industri metalurgi, dan industri kimia. Berdasarkan data Kementerian Lingkungan Hidup, rata-rata kebutuhan natrium karbonat di Indonesia meningkat sebesar 3,48% pertahun [7]. Menurut US Geological Survey (USGS) pada tahun 2012 ada 10 negara yang mengimpor 68% dari total ekspor natrium karbonat AS, yaitu Meksiko, 18%; Brasil, 11%; Indonesia, 10%; serta negara lainnya [8]. Berdasarkan data tersebut, menunjukkan bahwa kebutuhan natrium karbonat Indonesia masih bergantung pada impor dari negara lain.

Java Sapitri telah melakukan penelitian bahwa gas buang kendaraan bermotor dapat diserap menggunakan larutan NaOH dan berpotensi untuk menghasilkan produk berupa natrium karbonat, namun diperlukan penelitian lebih lanjut terkait variasi yang dilakukan agar mendapatkan produk yang optimum [9]. Penelitian juga telah dilakukan oleh Ari Selastian berupa pengaruh temperatur NaOH serta konsentrasi NaOH, namun belum mencapai keadaan optimum dari reaksi pembentukan natrium karbonat dari rentang temperatur 30 – 60°C dan masih memerlukan kelanjutan dari variasi temperatur serta konsentrasi NaOH [10]. Berdasarkan penelitian Ahmed Yusuf, menyebutkan bahwa proses evaporasi di angka melebihi 109°C, akan mengubah fase dekahidrat Na<sub>2</sub>CO<sub>3</sub> menjadi fase anhidratnya, namun belum diketahui pengaruhnya terhadap %-yield reaksi yang dihasilkan [11].



## © Hak Cipta milik Politeknik Negeri Jakarta

### Hak Cipta :

1. Dilarang mengutip sebagian atau seluruh karya tulis ini tanpa mencantumkan dan menyebutkan sumber:
  - a. Pengutipan hanya untuk kepentingan pendidikan, penelitian, penulisan karya ilmiah, penulisan laporan, penulisan kritik atau tinjauan suatu masalah.
  - b. Pengutipan tidak merugikan kepentingan yang wajar Politeknik Negeri Jakarta
2. Dilarang mengumumkan dan memperbanyak sebagian atau seluruh karya tulis ini dalam bentuk apapun tanpa izin Politeknik Negeri Jakarta

Berdasarkan paparan latar belakang tersebut, penulis mengajukan tugas akhir yang berjudul **“Perancangan Sistem Dan Optimasi Parameter Operasi Pemanfaatan CO<sub>2</sub> Flue Gas Boiler Pada Proses Sintesis Natrium Karbonat Menggunakan NaOH”**.

### 1.2 Rumusan Masalah

Dalam proses penyerapan kandungan gas CO<sub>2</sub> dalam flue gas boiler untuk kemudian dimanfaatkan kembali menjadi natrium karbonat, terdapat beberapa hal yang perlu dirumuskan, yaitu sebagai berikut:

1. Bagaimana proses sistem yang digunakan untuk menyerap kandungan CO<sub>2</sub> dari flue gas boiler untuk menghasilkan natrium karbonat?
2. Bagaimana analisis terkait pengaruh parameter operasi yang dirancang untuk mendapatkan kondisi optimum reaksi?
3. Apakah produk yang dihasilkan merupakan padatan Na<sub>2</sub>CO<sub>3</sub>?

### 1.3 Tujuan Penelitian

Adapun tujuan dari penelitian yang dilakukan adalah sebagai berikut,

1. Merancang sistem proses untuk menghasilkan natrium karbonat melalui proses penyerapan CO<sub>2</sub> flue gas boiler dengan absorpsi NaOH.
2. Menganalisis parameter operasi untuk menghasilkan natrium karbonat melalui proses penyerapan CO<sub>2</sub> flue gas boiler dengan absorpsi NaOH yang optimum.
3. Melakukan validasi produk untuk memastikan bahwa endapan yang dihasilkan adalah padatan Na<sub>2</sub>CO<sub>3</sub>

### 1.4 Batasan Masalah

Adapun Batasan masalah dalam tugas akhir ini adalah sebagai berikut:

1. Alat ini hanya berfokus pada pemanfaatan gas buang dari Unit Flue Gas Boiler PT BADAQ NGL
2. Feed yang digunakan tidak secara continuous (batch)
3. Perancangan mini plant proses pemanfaatan gas buang CO<sub>2</sub> menjadi natrium karbonat



## © Hak Cipta milik Politeknik Negeri Jakarta

### Hak Cipta :

1. Dilarang mengutip sebagian atau seluruh karya tulis ini tanpa mencantumkan dan menyebutkan sumber:
  - a. Pengutipan hanya untuk kepentingan pendidikan, penelitian, penulisan karya ilmiah, penulisan laporan, penulisan kritik atau tinjauan suatu masalah.
  - b. Pengutipan tidak merugikan kepentingan yang wajar Politeknik Negeri Jakarta
2. Dilarang mengumumkan dan memperbanyak sebagian atau seluruh karya tulis ini dalam bentuk apapun tanpa izin Politeknik Negeri Jakarta

4. Parameter desain yang dianalisa yaitu variasi konsentrasi NaOH, variasi suhu NaOH, serta variasi evaporasi endapan  $\text{Na}_2\text{CO}_3$ .
5. Tugas akhir ini tidak membahas masalah keekonomian
6. Tugas akhir ini tidak membahas mengenai design dan perancangan fabrikasi alat, pengelasan (*welding*) yang digunakan serta material alat.
7. Tugas akhir ini tidak menghitung %kadar kemurnian  $\text{Na}_2\text{CO}_3$  yang dihasilkan
8. Kondisi Operasi Alat yang ditetapkan dan digunakan berupa pressure Flue Gas Boiler sebesar  $2 \text{ kg/cm}^2$  sebanyak 40 L dengan volume NaOH yang direaksikan sebesar 1,5 L.

### 1.5 Manfaat

Adapun manfaat dari penelitian ini adalah sebagai berikut:

- Bagi Penulis
  - a) Sebagai syarat untuk memenuhi penyusunan Tugas Akhir guna mendapatkan gelar Diploma III dari Program Studi Teknik Konversi Energi di Politeknik Negeri Jakarta.
  - b) Menambah pengalaman dan keterampilan dalam merancang bangun suatu alat industri.
  - c) Dapat mengimplementasikan pengetahuan yang telah diperoleh selama masa perkuliahan dengan mempraktikkannya secara nyata.
- Bagi LNG Academy dan Politeknik Negeri Jakarta
 

Sebagai media pembelajaran dan penelitian unit penyerapan  $\text{CO}_2$  flue gas boiler dengan design *compact* serta berbasis *automatic control system* untuk mengurangi emisi gas buang ke lingkungan.
- Bagi PT BADAK NGL dan Dunia Industri



## © Hak Cipta milik Politeknik Negeri Jakarta

### Hak Cipta :

1. Dilarang mengutip sebagian atau seluruh karya tulis ini tanpa mencantumkan dan menyebutkan sumber:
  - a. Pengutipan hanya untuk kepentingan pendidikan, penelitian, penulisan karya ilmiah, penulisan laporan, penulisan kritik atau tinjauan suatu masalah.
  - b. Pengutipan tidak merugikan kepentingan yang wajar Politeknik Negeri Jakarta
2. Dilarang mengumumkan dan memperbanyak sebagian atau seluruh karya tulis ini dalam bentuk apapun

- a) Mengoptimalkan pemanfaatan flue gas boiler yang dihasilkan di PT BADAk NGL.
- b) Merupakan upaya untuk mengurangi emisi gas buang CO<sub>2</sub> di lingkungan PT BADAk NGL dari Flue Gas Boiler dalam mensukseskan program Net-Zero Emission dari pemerintah
- c) Menjadikan sebagai studi lanjutan bagi PT BADAk NGL untuk mengetahui potensi gas buang CO<sub>2</sub> yang dihasilkan berupa konversi menjadi natrium karbonat

### 1.6 Lokasi Objek

Lokasi objek Tugas Akhir berada di Workshop LNG Academy dan Bengkel Induk PT BADAk NGL, Bontang, Kalimantan Timur.

### 1.7 Sistematika Penulisan

Sistematika penulisan laporan Tugas Akhir ini merujuk pada “Buku Pedoman Penulisan Tugas Akhir Tahun 2020” yang diterbitkan oleh Politeknik Negeri Jakarta.

#### **BAB I PENDAHULUAN**

Pada bab ini, penyusun laporan menguraikan latar belakang pemilihan topik, tujuan umum dan khusus, ruang lingkup penelitian dan batasan masalah, manfaat yang akan didapat, metode penelitian, dan sistematika penulisan keseluruhan laporan tugas akhir.

#### **BAB II STUDI PUSTAKA**

Studi Pustaka/Tinjauan Pustaka berisi sumber bacaan atau literatur, memaparkan rangkuman kritis atas pustaka yang menunjang penyusunan atau penelitian, meliputi pembahasan tentang topik yang dikaji dalam tugas akhir.

#### **BAB III METODE PENELITIAN**

Penyusun laporan menguraikan tentang metodologi, yaitu metode yang digunakan untuk menyelesaikan masalah atau penelitian, meliputi prosedur,



## © Hak Cipta milik Politeknik Negeri Jakarta

### Hak Cipta :

1. Dilarang mengutip sebagian atau seluruh karya tulis ini tanpa mencantumkan dan menyebutkan sumber:
  - a. Pengutipan hanya untuk kepentingan pendidikan, penelitian, penulisan karya ilmiah, penulisan laporan, penulisan kritik atau tinjauan suatu masalah.
  - b. Pengutipan tidak merugikan kepentingan yang wajar Politeknik Negeri Jakarta
2. Dilarang mengumumkan dan memperbanyak sebagian atau seluruh karya tulis ini dalam bentuk apapun tanpa izin Politeknik Negeri Jakarta

pengambilan sampel dan pengumpulan data, pengumpulan data, teknik analisis data atau teknis perancangan.

## BAB IV HASIL DAN PEMBAHASAN

Pada bab ini terdapat hasil dan analisis data, perhitungan-perhitungan aktual yang diperoleh dari analisis, serta interpretasi dan pembahasan hasil perhitungan.

## BAB V KESIMPULAN

Pada bab ini memaparkan kesimpulan dari seluruh analisis data dan pembahasan hasil perhitungan/penelitian. Isi kesimpulan akan menjawab permasalahan dan tujuan yang telah ditetapkan dalam tugas akhir disertai saran – saran atau opini yang berkaitan dengan tugas akhir.

**POLITEKNIK  
NEGERI  
JAKARTA**



1. Dilarang mengutip sebagian atau seluruh karya tulis ini tanpa mencantumkan dan menyebutkan sumber:
  - a. Pengutipan hanya untuk kepentingan pendidikan, penelitian, penulisan karya ilmiah, penulisan laporan, penulisan kritik atau tinjauan suatu masalah.
  - b. Pengutipan tidak merugikan kepentingan wajar Politeknik Negeri Jakarta
2. Dilarang mengumumkan dan memperbanyak sebagian atau seluruh karya tulis ini dalam bentuk apapun tanpa izin Politeknik Negeri Jakarta

## BAB V

### KESIMPULAN DAN SARAN

#### 5.1 Kesimpulan

Berdasarkan penelitian yang telah dilakukan, maka dapat diambil beberapa kesimpulan sebagai berikut:

1. Berdasarkan data penelitian yang telah didapatkan, didapatkan bahwa kandungan CO<sub>2</sub> yang dimiliki oleh Flue Gas Boiler PT Badak NGL, dapat dimanfaatkan sebagai feed gas untuk proses sintesis natrium karbonat dengan sistem proses yang telah dirancang menggunakan larutan NaOH dengan %-yield optimum mencapai angka 97,063%. Kondisi optimum yang dihasilkan adalah larutan NaOH 10 M dengan suhu 70°C, suhu evaporasi 120°C, pressure Flue Gas Boiler 2 kg/cm<sup>2</sup>, dengan volume NaOH sebesar 1,5 L dan volume Flue Gas Boiler sebesar 40 L.
2. Berdasarkan data penelitian terkait pengaruh konsentrasi NaOH, maka dapat diketahui bahwa pada konsentrasi >10 M maka %-yield produk yang dihasilkan tidak berubah secara signifikan walaupun terjadi kenaikan nilai.
3. Temperatur optimum dari larutan NaOH yang digunakan dalam proses reaksi sintesis natrium karbonat adalah 70°C dan berlaku untuk setiap konsentrasi dan suhu evaporasi yang sama.
4. Temperatur evaporasi yang digunakan tidak mempengaruhi %-yield reaksi sintesis natrium karbonat yang dihasilkan, namun mempengaruhi kualitas dari padatan natrium karbonat yang dihasilkan. Pada saat suhu evaporasi sebesar 120°C, endapan natrium karbonat yang dihasilkan lebih kristal dan kering apabila dibandingkan dengan produk Na<sub>2</sub>CO<sub>3</sub> yang dievaporasi dengan suhu dibawahnya ataupun tanpa suhu evaporasi sama sekali.
5. Produk padatan Na<sub>2</sub>CO<sub>3</sub> yang dihasilkan telah dilakukan uji kualitatif dengan menggunakan pereaksi HCl serta HgCl<sub>2</sub>, dan didapatkan bahwa produk yang dihasilkan benar-benar positif Na<sub>2</sub>CO<sub>3</sub>. Hal tersebut ditandai



## © Hak Cipta milik Politeknik Negeri Jakarta

### Hak Cipta :

1. Dilarang mengutip sebagian atau seluruh karya tulis ini tanpa mencantumkan dan menyebutkan sumber:
  - a. Pengutipan hanya untuk kepentingan pendidikan, penelitian, penulisan karya ilmiah, penulisan laporan, penulisan kritik atau tinjauan suatu masalah.
  - b. Pengutipan tidak merugikan kepentingan yang wajar Politeknik Negeri Jakarta
2. Dilarang mengungumukkan dan memperbanyak sebagian atau seluruh karya tulis ini dalam bentuk apapun tanpa izin Politeknik Negeri Jakarta

dengan munculnya gas CO<sub>2</sub> serta timbulnya endapan merah bata yang dihasilkan dari uji kualitatif yang telah dilakukan.

### 5.2 Saran

Adapun saran dari hasil penelitian yang telah dilakukan antara lain sebagai berikut,

1. Menetapkan kondisi operasi untuk konsentrasi NaOH sebesar 10 M dengan temperature yang dimiliki mencapai 70°C serta suhu evaporasi sebesar 120°C agar mendapatkan kondisi optimum dari reaksi sintesis natrium karbonat yang terjadi.
2. Untuk jenis reactor yang digunakan dalam proses sintesis ini dapat diganti menjadi tipe prilling tower agar semua kandungan CO<sub>2</sub> bereaksi dengan larutan NaOH dan effisiensi lebih optimal.
3. Jenis larutan basa yang digunakan dapat diganti dengan menggunakan larutan Ca(OH)<sub>2</sub> apabila menginginkan produk berupa kalsium karbonat atau batu kapur (*lime*).
4. Pada penyerapan gas buang karbon dioksida (CO<sub>2</sub>) dengan menggunakan larutan basa dapat dilakukan dengan menggunakan variasi lainnya seperti suhu dan pressure gas CO<sub>2</sub>, volume, waktu reaksi, diameter lubang *bubbling* reaktor dan sebaginya



## © Hak Cipta milik Politeknik Negeri Jakarta

### Hak Cipta :

1. Dilarang mengutip sebagian atau seluruh karya tulis ini tanpa mencantumkan dan menyebutkan sumber:
  - a. Pengutipan hanya untuk kepentingan pendidikan, penelitian, penulisan karya ilmiah, penulisan laporan, penulisan kritik atau tinjauan suatu masalah.
  - b. Pengutipan tidak merugikan kepentingan yang wajar Politeknik Negeri Jakarta
2. Dilarang mengungkapkan dan memperbanyak sebagian atau seluruh karya tulis ini dalam bentuk apapun tanpa izin Politeknik Negeri Jakarta

## DAFTAR PUSTAKA

- [1] KESDM, "Indonesia Energy Outlook 2019," *Outlook Energi Indonesia 2019*, pp. 72-78, 2019.
- [2] KESDM, Data Inventory Emisi GRK Sektor Energi, Jakarta Pusat: Pusat Data dan Teknologi Informasi Energi dan Sumber Daya Mineral Kementerian Energi dan Sumber Daya Mineral, 2016.
- [3] DJP, Undang-Undang Harmonisasi Peraturan Perpajakan, Indonesia: Direktorat Jenderal Pajak RI, 2021.
- [4] H. d. Khalilian, "Accounting For CO2 Emissions From International Shipping: Burden Sharing Under Different UNFCCC Allocation Options And Regime Scenarios.,," *Marine Policy*, US, 2011.
- [5] K. Anyrudh and A. Ahmed, Carbon Capture and Utilization Update, US: Energy Technology, 2017.
- [6] J. K. Stolaroff, "Carbonate solutions for carbon capture: A summary,," 2013. [Online]. Available: <https://core.ac.uk/display/71291414>. [Accessed 27 3 2022].
- [7] KLHK, "Laporan Inventarisasi Gas Rumah Kaca," *Kementerian Lingkungan Hidup dan Kehutanan*, 2014.
- [8] USGS, "USGS," 1 March 2012. [Online]. Available: <http://minerals.usgs.gov/minerals/pubs/mcs/2018/mcs2018.pdf>.
- [9] N. Sapitri, "PENJERAPAN GAS BUANG KARBON DIOKSIDA (CO2) PADA KENDARAAN BERMOTOR MENGGUNAKAN LARUTAN PENJERAP NATRIUM HIDROKSIDA (NaOH)," Kimia FMIPA UII, Yogyakarta, 2020.
- [10] M. A. S. P. D. E. R. D. S. M. Ari Selastian Saputra, "STUDI AWAL PEMANFAATAN CO2 UNTUK PEMBENTUKAN NATRIUM KARBONAT : KAJIAN KINETIKA REAKSI," Teknik Kimia, Fakultas Teknologi Industri, Universitas Bung Hatta, Padang, 2019.
- [11] A. G. E. O. M. O. M. A. A. H. M. R. A.-Z. Ahmed Yusuf, "CO2 utilization from power plant: A comparative techno-economic assessment of soda ash



## © Hak Cipta milik Politeknik Negeri Jakarta

### Hak Cipta :

1. Dilarang mengutip sebagian atau seluruh karya tulis ini tanpa mencantumkan dan menyebutkan sumber:
  - a. Pengutipan hanya untuk kepentingan pendidikan, penelitian, penulisan karya ilmiah, penulisan laporan, penulisan kritik atau tinjauan suatu masalah.
  - b. Pengutipan tidak merugikan kepentingan yang wajar Politeknik Negeri Jakarta
2. Dilarang mengungumumkan dan memperbanyak sebagian atau seluruh karya tulis ini dalam bentuk apapun tanpa izin Politeknik Negeri Jakarta

production and scrubbing by monoethanolamine," *Journal of Cleaner Production*, vol. 237, no. 117760, pp. 1-10, 2019.

- [12] P. Sunu, *Melindungi Lingkungan Dengan Menerapkan ISO 1400*, Jakarta: PT. Gramedia Widia Sarana Indonesia, 2001.
- [13] WHO, "Air Pollution," World Health Organization, 30 July 2019. [Online]. Available: [https://www.who.int/health-topics/air-pollution#tab=tab\\_2](https://www.who.int/health-topics/air-pollution#tab=tab_2). [Accessed 20 January 2022].
- [14] A. Budiyono, "Pencemaran Udara: Dampak Pencemaran Udara Pada Lingkungan," *Berita Dirgantara*, vol. 2, no. 1, pp. 21-27, 2001.
- [15] JDIH BPK RI, "Peraturan Pemerintah (PP) No. 41 Tahun 1999," [Online]. Available: <https://peraturan.bpk.go.id/Home/Details/54332/pp-no-41-tahun-1999>. [Accessed 20 January 2022].
- [16] US EPA, "Overview of Greenhouse Gases," US EPA, 19 November 2021. [Online]. Available: <https://www.epa.gov/ghgemissions/overview-greenhouse-gases#overview>. [Accessed 20 January 2022].
- [17] S. M. J. W. W. T. D. D. R. Johansson, Greenhouse gas emission reduction and cost from the United States biofuels mandate, US: <https://doi.org/10.1016/j.rser.2019.109513>, 2020.
- [18] United Nation Climate Change, "Glossary of climate change acronyms and terms," United Nation Climate Change, [Online]. Available: <https://unfccc.int/process-and-meetings/the-convention/glossary-of-climate-change-acronyms-and-terms>. [Accessed 20 January 2022].
- [19] A. Porteous, *Dictionary of Environmental Science and Technology*, Fourth Edition, New York, United States: John Wiley & Sons Inc, 2008.
- [20] Kementerian Lingkungan Hidup, "INDONESIA THE FIRST NATIONAL COMMUNICATION UNDER THE UNITED NATIONS FRAMEWORK CONVENTION ON CLIMATE CHANGE," Kementerian Lingkungan Hidup dan Kehutanan, 24 August 2015. [Online]. Available: <http://perpustakaan.menlhk.go.id/pustaka/home/index.php?page=ebook&code=plh&view=yes&id=874> . [Accessed 20 January 2022].
- [21] B. R. Singh, *Global Warming: Impacts and Future Perspective*, Rijeka, Croatia: InTech Publishing, 2012.



## © Hak Cipta milik Politeknik Negeri Jakarta

### Hak Cipta :

1. Dilarang mengutip sebagian atau seluruh karya tulis ini tanpa mencantumkan dan menyebutkan sumber:
  - a. Pengutipan hanya untuk kepentingan pendidikan, penelitian, penulisan karya ilmiah, penulisan laporan, penulisan kritik atau tinjauan suatu masalah.
  - b. Pengutipan tidak merugikan kepentingan yang wajar Politeknik Negeri Jakarta
2. Dilarang menggumumkan dan memperbanyak sebagian atau seluruh karya tulis ini dalam bentuk apapun tanpa izin Politeknik Negeri Jakarta

- [22] S. S.R and A. A.F, "Pemetaan Distribusi Konsentrasi Karbon Dioksida (CO2) dari Kontribusi Kendaraan Bermotor di Kampus ITS Surabaya," *Karya Ilmiah Surabaya Jurusan Teknik Lingkungan FTSP ITS*, 2010.
- [23] D. W. G. Marylee Z. Southard, Perry's Chemical Engineers' Handbook 9th Edition, New York: McGraw-Hill, 2018.
- [24] K. ESDM, Indonesia Energy Outlook, Indonesia: Kementerian ESDM, 2018.
- [25] G. A and D. A, "An investigation of the feasibility of proposed solutions for water sustainability and security in water-stressed environment," *Clean Production* 165, pp. 721-733, 2017.
- [26] S. Bachu, "Review of CO2 storage efficiency in deep saline aquifers," *International Journal Greenhouse Gas*, pp. 188-202, 2015.
- [27] Z. V. H. M. R. P. F. A. W. Y. C. J. W. T. L. S.-Y. M. B. B. R. G. R. W. M. Dai, "CO2 Accounting and risk analysis for CO2 sequestration at enhanced oil recovery sites.,," *Environ Science Technology*, pp. 7546-7554, 2016.
- [28] P. Luis, Use of monoethanolamine (MEA) for CO 2 capture in a global scenario: consequences and alternatives, US: Desalination, 2016.
- [29] S. F. P. M. D. N. Soltani, " gas-fired power plants using monoethanolamine (MEA)," *INternational Journal Greenhouse Gas Control*, pp. 321-328, 2017.
- [30] F. W. S. H. A. S. H. C. C. Qin, "Kinetics of CO2absorption in aqueous ammonia solution," *INternational Jurnal Greenhouse Gas Control*, pp. 729-738, 2010.
- [31] C. P. S. C. G. Ampelli, "CO2 utilization: an enabling element to move to a resource- and energy-efficient chemical and fuel production," *Philos Trans*, pp. 20140177-20140177, 2015.
- [32] D. C. G. M.-V. M. Leung, "status of carbon dioxide capture and storage technologies," *Renewable Sustainability Energy Rev.*39, pp. 426-443, 2014.
- [33] D. D. A. A. Z. M. Quang, "The Utilization of CO2, Alkaline SolidWaste, and Desalination Reject Brine in Soda Ash Production," pp. 153-184, 2019.
- [34] Kumoro and Hadiyanto, "Absorbsi Karbon Dioksida dengan Larutan Soda Api dalam Kolom Unggun Tetap," *Forum Teknik* 24(2), pp. 186-195, 2000.
- [35] J. Meldon, Simplify Calculations Chemical Reactions Chemical Engineering, 1999, pp. 86-91.



## © Hak Cipta milik Politeknik Negeri Jakarta

### Hak Cipta :

1. Dilarang mengutip sebagian atau seluruh karya tulis ini tanpa mencantumkan dan menyebutkan sumber:
  - a. Pengutipan hanya untuk kepentingan pendidikan, penelitian , penulisan karya ilmiah, penulisan laporan, penulisan kritik atau tinjauan suatu masalah.
  - b. Pengutipan tidak merugikan kepentingan yang wajar Politeknik Negeri Jakarta
2. Dilarang mengungumukkan dan memperbanyak sebagian atau seluruh karya tulis ini dalam bentuk apapun tanpa izin Politeknik Negeri Jakarta

- [36] Earthworks, "Flaring and Venting," Earthworks, 5 February 2018. [Online]. Available: [https://earthworks.org/issues/flaring\\_and\\_venting/](https://earthworks.org/issues/flaring_and_venting/). [Accessed 21 January 2022].
- [37] R. Z. A. G. L. H. Novi Sylvia, "Tinjauan Proses Penyerapan Gas Karbon Dioksida (CO<sub>2</sub>)," in *Seminar Nasional Teknik Kimia 2018*, Lhokseumawe , 2018.
- [38] Greenwood and Earnshaw, Chemistry of the Elements, 2nd ed., UK Oxford: Butterworth- Heinemann, 1997.
- [39] G. Svehla, Vogel's Textbook of Macro and Semimicro Qualitative Inorganic Analysis 5th Edition, New York: Longman Inc. , 1979.
- [40] Industrial Minerals Association, "What is Soda Ash?," Industrial Minerals Association, [Online]. Available: [https://www.ima-na.org/page/what\\_is\\_soda\\_ash#:~:text=Soda%20ash%2C%20also%20known%20as,can%20be%20produced\)%2C%20or%20manufactured](https://www.ima-na.org/page/what_is_soda_ash#:~:text=Soda%20ash%2C%20also%20known%20as,can%20be%20produced)%2C%20or%20manufactured). [Accessed 21 January 2022].
- [41] S. A. D. Linda Selvianingrum, "Pengaruh Tipe Pembakaran terhadap Kualitas Genteng Berglasir Serbuk Kaca/TiO<sub>2</sub> serta Penentuan Kemampuan Fotokatalisisnya," *Jurnal Kimia Sains dan Aplikasi*, vol. 16, no. 3, pp. 84-89, 2013.
- [42] Kazan Soda Elektrik, "How Soda Ash is used," Kazan Soda Elektrik, 6 July 2020. [Online]. Available: <https://www.kazansoda.com/en/soda-ash-used/#:~:text=Soda%20Ash%20has%20many%20other,like%20baking%20soda%2C%20a%20key>. [Accessed 21 January 2022].
- [43] R. D. Nyamiati, A. Ramadhani, S. Nurkhamidah and Y. Rahmawati, "Pradesain Pabrik Pembuatan Natrium Karbonat (Soda Abu) dengan Menggunakan Proses Solvay," *JURNAL TEKNIK ITS Vol. 8, No. 1, (2019) ISSN: 2337-3539 (2301-9271 Print)*, pp. F41-F45, 2019.
- [44] Fleischer, Biomass productivity and carrying of the natural grassland on the Accra Plains of Ghana, Ghana: Agric, 1996.
- [45] F. T. d. A. A. Muhammad Fadlan Minallah, "Desain Pabrik Sodium Karbonat Dari CO<sub>2</sub> Flue Gas Pabrik Semen," *JURNAL TEKNIK ITS Vol. 6, No. 1, (2017) ISSN: 2337-3539*, pp. 142-144, 2017.
- [46] R. D. Nyamiati, A. Ramadhani, S. Nurkhamidah and Y. Rahmawati, "Pradesain Pabrik Pembuatan Natrium Karbonat (Soda Abu) dengan



## © Hak Cipta milik Politeknik Negeri Jakarta

### Hak Cipta :

1. Dilarang mengutip sebagian atau seluruh karya tulis ini tanpa mencantumkan dan menyebutkan sumber:
  - a. Pengutipan hanya untuk kepentingan pendidikan, penelitian, penulisan karya ilmiah, penulisan laporan, penulisan kritik atau tinjauan suatu masalah.
  - b. Pengutipan tidak merugikan kepentingan yang wajar Politeknik Negeri Jakarta
2. Dilarang mengungkapkan dan memperbanyak sebagian atau seluruh karya tulis ini dalam bentuk apapun tanpa izin Politeknik Negeri Jakarta

Menggunakan Proses Solvay," *JURNAL TEKNIK ITS Vol. 8*, pp. F41-F46, 2019.

- [47] S. Fitra, "Petrokimia Gresik Bangun Pabrik Soda Ash Pertama di Indonesia Rp 4,5 T," Katadata.co.id, 2021.
- [48] M. K. Mahmoudkhani, "Low-energy sodium hydroxide recovery for CO<sub>2</sub> capture from atmospheric air-Thermodynamic analysis," *International Greenhouse Gas Control*, pp. 376-384, 2009.
- [49] A. G. a. E. O. M. b. O. M. b. A. A. H. a. M. R. A.-Z. Ahmed Yusuf a, "CO<sub>2</sub> utilization from power plant: A comparative techno-economic assessment of soda ash production and scrubbing by monoethanolamine," *Journal of Cleaner Production*, pp. 1-10, 2019.
- [50] C. J. Geankoplis, *Transport Processes and Unit Operations*, US: Prentice-Hall, 2000.
- [51] Vogel, A Texbook of Macro and Semimicro Qualitative Inorganic Analysis 5th edition, London: Green and Co, 1957.
- [52] A. F. A. A. Fakhri Saputra, "Kinetika Reaksi pada Sintesis Hidroksiapatit dengan Metode Presipitasi," *JOM FTEKNIK*, vol. 3, no. 1, pp. 1-6, 2016.
- [53] A. S. Saputra, M. A. Syach and P. D. E. R. Desmiarti, "STUDI AWAL PEMANFAATAN CO<sub>2</sub> UNTUK PEMBENTUKAN NATRIUM KARBONAT : KAJIAN KINETIKA REAKSI," Teknik Kimia, Fakultas Teknologi Industri, Universitas Bung Hatta, Padang, 2019.
- [54] M. D. Putra, "Penentuan Suhu dan Waktu Optimum Metanolisis Minyak Curah dengan Katalisator NaOH," *INFO-TEKNIK*, vol. 8, no. 1, pp. 42-48, 2007.
- [55] A. A. E. S. Arif Kurnia, "PENGARUH KONSENTRASI REAKTAN TERHADAP KONVERSI LIMBAH PELEPAH SAWIT MENJADI ASAM LEVULINAT DENGAN METODE HIDROLISIS MENGGUNAKAN KATALIS ASAM SULFAT," Universitas Riau, RIau, 2014.
- [56] Kemenperin, "Kementerian Perindustrian RI," 20 December 2017. [Online]. Available: <https://www.kemenperin.go.id/artikel/18586/Langkah-Indonesia-Menjadi-Negara-Industri-Baru>.
- [57] KLHK, "Tagar," 6 December 2019. [Online]. Available: <https://www.tagar.id/indonesia-lima-besar-penyumbang-emisi-gas-rumah-kaca>.



## © Hak Cipta milik Politeknik Negeri Jakarta

### Hak Cipta :

1. Dilarang mengutip sebagian atau seluruh karya tulis ini tanpa mencantumkan dan menyebutkan sumber:
  - a. Pengutipan hanya untuk kepentingan pendidikan, penelitian, penulisan karya ilmiah, penulisan laporan, penulisan kritik atau tinjauan suatu masalah.
  - b. Pengutipan tidak merugikan kepentingan yang wajar Politeknik Negeri Jakarta
2. Dilarang mengungumukkan dan memperbanyak sebagian atau seluruh karya tulis ini dalam bentuk apapun tanpa izin Politeknik Negeri Jakarta



- [58] Coulson and Richardson, Chemical Engineering Design Fourth Edition, US: R. K. Sinnott, 2005.



## © Hak Cipta milik Politeknik Negeri Jakarta

### Hak Cipta :

1. Dilarang mengutip sebagian atau seluruh karya tulis ini tanpa mencantumkan dan menyebutkan sumber:
  - a. Pengutipan hanya untuk kepentingan pendidikan, penelitian, penulisan karya ilmiah, penulisan laporan, penulisan kritik atau tinjauan suatu masalah.
  - b. Pengutipan tidak merugikan kepentingan yang wajar Politeknik Negeri Jakarta
2. Dilarang mengungumukkan dan memperbanyak sebagian atau seluruh karya tulis ini dalam bentuk apapun tanpa izin Politeknik Negeri Jakarta

## LAMPIRAN A

Lampiran A digunakan untuk melampirkan massa endapan dari semua proses reaksi yang dihasilkan dari reaksi sintesis natrium karbonat yang terjadi.

Konsentrasi NaOH	Foto	Keterangan
5 M	 	Temperatur NaOH 50°C & suhu evaporasi 110°C
		Temperatur NaOH 60°C & suhu evaporasi 110°C



## © Hak Cipta milik Politeknik Negeri Jakarta

### Hak Cipta :

1. Dilarang mengutip sebagian atau seluruh karya tulis ini tanpa mencantumkan dan menyebutkan sumber:
  - a. Pengutipan hanya untuk kepentingan pendidikan, penelitian, penulisan karya ilmiah, penulisan laporan, penulisan kritik atau tinjauan suatu masalah.
  - b. Pengutipan tidak merugikan kepentingan yang wajar Politeknik Negeri Jakarta
2. Dilarang mengungkapkan dan memperbanyak sebagian atau seluruh karya tulis ini dalam bentuk apapun tanpa izin Politeknik Negeri Jakarta

	<p>Temperatur NaOH 70°C &amp; suhu evaporasi 110°C</p>
	<p>Temperatur NaOH 80°C &amp; suhu evaporasi 110°C</p>
	<p>Temperatur NaOH 90°C &amp; suhu evaporasi 110°C</p>



## © Hak Cipta milik Politeknik Negeri Jakarta

### Hak Cipta :

1. Dilarang mengutip sebagian atau seluruh karya tulis ini tanpa mencantumkan dan menyebutkan sumber:
  - a. Pengutipan hanya untuk kepentingan pendidikan, penelitian, penulisan karya ilmiah, penulisan laporan, penulisan kritik atau tinjauan suatu masalah.
  - b. Pengutipan tidak merugikan kepentingan yang wajar Politeknik Negeri Jakarta
2. Dilarang mengungkapkan dan memperbanyak sebagian atau seluruh karya tulis ini dalam bentuk apapun tanpa izin Politeknik Negeri Jakarta

		Temperatur NaOH 50°C & suhu evaporasi 115°C
		Temperatur NaOH 60°C & suhu evaporasi 115°C

JAKARTA



## © Hak Cipta milik Politeknik Negeri Jakarta

### Hak Cipta :

1. Dilarang mengutip sebagian atau seluruh karya tulis ini tanpa mencantumkan dan menyebutkan sumber:
  - a. Pengutipan hanya untuk kepentingan pendidikan, penelitian, penulisan karya ilmiah, penulisan laporan, penulisan kritik atau tinjauan suatu masalah.
  - b. Pengutipan tidak merugikan kepentingan yang wajar Politeknik Negeri Jakarta
2. Dilarang mengungkapkan dan memperbanyak sebagian atau seluruh karya tulis ini dalam bentuk apapun tanpa izin Politeknik Negeri Jakarta



Temperatur NaOH  
70°C & suhu evaporasi  
115°C

Temperatur NaOH  
80°C & suhu evaporasi  
115°C



## © Hak Cipta milik Politeknik Negeri Jakarta

### Hak Cipta :

1. Dilarang mengutip sebagian atau seluruh karya tulis ini tanpa mencantumkan dan menyebutkan sumber:
  - a. Pengutipan hanya untuk kepentingan pendidikan, penelitian, penulisan karya ilmiah, penulisan laporan, penulisan kritik atau tinjauan suatu masalah.
  - b. Pengutipan tidak merugikan kepentingan yang wajar Politeknik Negeri Jakarta
2. Dilarang mengungumukkan dan memperbanyak sebagian atau seluruh karya tulis ini dalam bentuk apapun tanpa izin Politeknik Negeri Jakarta



Temperatur NaOH  
90°C & suhu evaporasi  
115°C



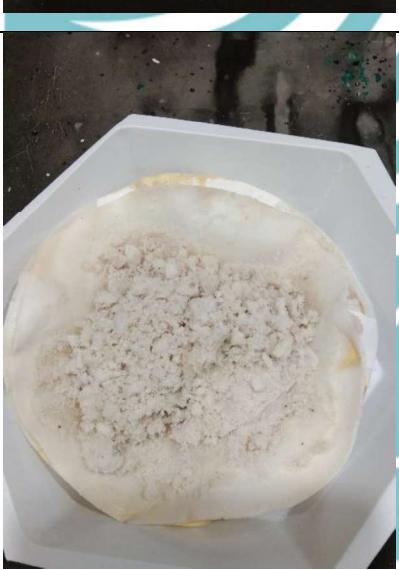
Temperatur NaOH  
50°C & suhu evaporasi  
120°C



## © Hak Cipta milik Politeknik Negeri Jakarta

### Hak Cipta :

1. Dilarang mengutip sebagian atau seluruh karya tulis ini tanpa mencantumkan dan menyebutkan sumber:
  - a. Pengutipan hanya untuk kepentingan pendidikan, penelitian, penulisan karya ilmiah, penulisan laporan, penulisan kritik atau tinjauan suatu masalah.
  - b. Pengutipan tidak merugikan kepentingan yang wajar Politeknik Negeri Jakarta
2. Dilarang mengungumukkan dan memperbanyak sebagian atau seluruh karya tulis ini dalam bentuk apapun tanpa izin Politeknik Negeri Jakarta

		Temperatur NaOH 60°C & suhu evaporasi 120°C
		Temperatur NaOH 70°C & suhu evaporasi 120°C
		Temperatur NaOH 80°C & suhu evaporasi 120°C



## © Hak Cipta milik Politeknik Negeri Jakarta

### Hak Cipta :

1. Dilarang mengutip sebagian atau seluruh karya tulis ini tanpa mencantumkan dan menyebutkan sumber:
  - a. Pengutipan hanya untuk kepentingan pendidikan, penelitian, penulisan karya ilmiah, penulisan laporan, penulisan kritik atau tinjauan suatu masalah.
  - b. Pengutipan tidak merugikan kepentingan yang wajar Politeknik Negeri Jakarta
2. Dilarang mengungkapkan dan memperbanyak sebagian atau seluruh karya tulis ini dalam bentuk apapun tanpa izin Politeknik Negeri Jakarta

Konsentrasi NaOH	Foto	Keterangan
10 M		Temperatur NaOH 90°C & suhu evaporasi 120°C

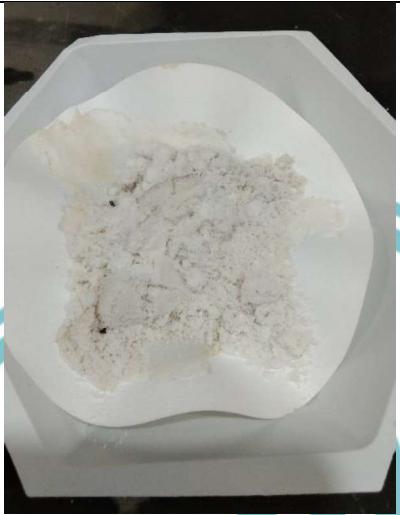
Konsentrasi NaOH	Foto	Keterangan
10 M		Temperatur NaOH 50°C & suhu evaporasi 110°C



## © Hak Cipta milik Politeknik Negeri Jakarta

### Hak Cipta :

1. Dilarang mengutip sebagian atau seluruh karya tulis ini tanpa mencantumkan dan menyebutkan sumber:
  - a. Pengutipan hanya untuk kepentingan pendidikan, penelitian, penulisan karya ilmiah, penulisan laporan, penulisan kritik atau tinjauan suatu masalah.
  - b. Pengutipan tidak merugikan kepentingan yang wajar Politeknik Negeri Jakarta
2. Dilarang mengungkapkan dan memperbanyak sebagian atau seluruh karya tulis ini dalam bentuk apapun tanpa izin Politeknik Negeri Jakarta

		Temperatur NaOH 60°C & suhu evaporasi 110°C
		Temperatur NaOH 70°C & suhu evaporasi 110°C
		Temperatur NaOH 80°C & suhu evaporasi 110°C



## © Hak Cipta milik Politeknik Negeri Jakarta

### Hak Cipta :

1. Dilarang mengutip sebagian atau seluruh karya tulis ini tanpa mencantumkan dan menyebutkan sumber:
  - a. Pengutipan hanya untuk kepentingan pendidikan, penelitian, penulisan karya ilmiah, penulisan laporan, penulisan kritik atau tinjauan suatu masalah.
  - b. Pengutipan tidak merugikan kepentingan yang wajar Politeknik Negeri Jakarta
2. Dilarang mengungkapkan dan memperbanyak sebagian atau seluruh karya tulis ini dalam bentuk apapun tanpa izin Politeknik Negeri Jakarta

	Temperatur NaOH 90°C & suhu evaporasi 110°C
	Temperatur NaOH 50°C & suhu evaporasi 115°C
	Temperatur NaOH 60°C & suhu evaporasi 115°C



## © Hak Cipta milik Politeknik Negeri Jakarta

### Hak Cipta :

1. Dilarang mengutip sebagian atau seluruh karya tulis ini tanpa mencantumkan dan menyebutkan sumber:
  - a. Pengutipan hanya untuk kepentingan pendidikan, penelitian, penulisan karya ilmiah, penulisan laporan, penulisan kritik atau tinjauan suatu masalah.
  - b. Pengutipan tidak merugikan kepentingan yang wajar Politeknik Negeri Jakarta
2. Dilarang mengungkapkan dan memperbanyak sebagian atau seluruh karya tulis ini dalam bentuk apapun tanpa izin Politeknik Negeri Jakarta

	Temperatur NaOH 70°C & suhu evaporasi 115°C
	Temperatur NaOH 80°C & suhu evaporasi 115°C
	Temperatur NaOH 90°C & suhu evaporasi 115°C



## © Hak Cipta milik Politeknik Negeri Jakarta

### Hak Cipta :

1. Dilarang mengutip sebagian atau seluruh karya tulis ini tanpa mencantumkan dan menyebutkan sumber:
  - a. Pengutipan hanya untuk kepentingan pendidikan, penelitian, penulisan karya ilmiah, penulisan laporan, penulisan kritik atau tinjauan suatu masalah.
  - b. Pengutipan tidak merugikan kepentingan yang wajar Politeknik Negeri Jakarta
2. Dilarang mengungkapkan dan memperbanyak sebagian atau seluruh karya tulis ini dalam bentuk apapun tanpa izin Politeknik Negeri Jakarta

	Temperatur NaOH 50°C & suhu evaporasi 120°C
	Temperatur NaOH 60°C & suhu evaporasi 120°C
	Temperatur NaOH 70°C & suhu evaporasi 120°C



## © Hak Cipta milik Politeknik Negeri Jakarta

### Hak Cipta :

1. Dilarang mengutip sebagian atau seluruh karya tulis ini tanpa mencantumkan dan menyebutkan sumber:
  - a. Pengutipan hanya untuk kepentingan pendidikan, penelitian, penulisan karya ilmiah, penulisan laporan, penulisan kritik atau tinjauan suatu masalah.
  - b. Pengutipan tidak merugikan kepentingan yang wajar Politeknik Negeri Jakarta
2. Dilarang mengunggah dan memperbanyak sebagian atau seluruh karya tulis ini dalam bentuk apapun tanpa izin Politeknik Negeri Jakarta

	Temperatur NaOH 80°C & suhu evaporasi 120°C
	Temperatur NaOH 90°C & suhu evaporasi 120°C

Konsentrasi NaOH	Foto	Keterangan
15 M		Temperatur NaOH 50°C & suhu evaporasi 110°C

POLITEKNIK  
NEGERI

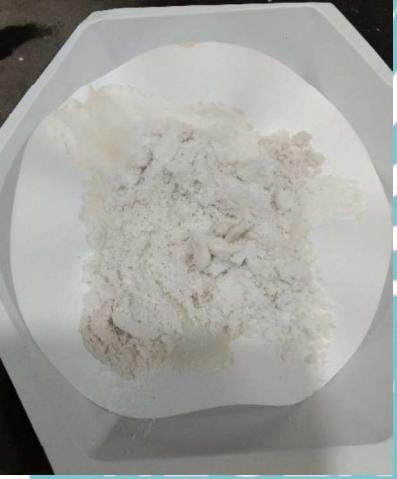
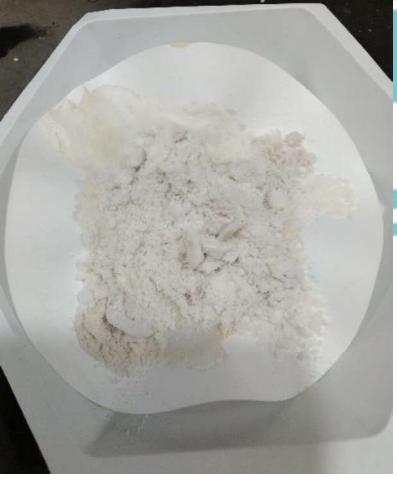
TA



## © Hak Cipta milik Politeknik Negeri Jakarta

### Hak Cipta :

1. Dilarang mengutip sebagian atau seluruh karya tulis ini tanpa mencantumkan dan menyebutkan sumber:
  - a. Pengutipan hanya untuk kepentingan pendidikan, penelitian, penulisan karya ilmiah, penulisan laporan, penulisan kritik atau tinjauan suatu masalah.
  - b. Pengutipan tidak merugikan kepentingan yang wajar Politeknik Negeri Jakarta
2. Dilarang mengungkapkan dan memperbanyak sebagian atau seluruh karya tulis ini dalam bentuk apapun tanpa izin Politeknik Negeri Jakarta

		Temperatur NaOH 60°C & suhu evaporasi 110°C
		Temperatur NaOH 70°C & suhu evaporasi 110°C
		Temperatur NaOH 80°C & suhu evaporasi 110°C

KNIK  
ITA



## © Hak Cipta milik Politeknik Negeri Jakarta

### Hak Cipta :

1. Dilarang mengutip sebagian atau seluruh karya tulis ini tanpa mencantumkan dan menyebutkan sumber:
  - a. Pengutipan hanya untuk kepentingan pendidikan, penelitian, penulisan karya ilmiah, penulisan laporan, penulisan kritik atau tinjauan suatu masalah.
  - b. Pengutipan tidak merugikan kepentingan yang wajar Politeknik Negeri Jakarta
2. Dilarang mengungkapkan dan memperbanyak sebagian atau seluruh karya tulis ini dalam bentuk apapun tanpa izin Politeknik Negeri Jakarta

		Temperatur NaOH 90°C & suhu evaporasi 110°C
		Temperatur NaOH 50°C & suhu evaporasi 115°C
		Temperatur NaOH 60°C & suhu evaporasi 115°C
		



## © Hak Cipta milik Politeknik Negeri Jakarta

### Hak Cipta :

1. Dilarang mengutip sebagian atau seluruh karya tulis ini tanpa mencantumkan dan menyebutkan sumber:
  - a. Pengutipan hanya untuk kepentingan pendidikan, penelitian, penulisan karya ilmiah, penulisan laporan, penulisan kritik atau tinjauan suatu masalah.
  - b. Pengutipan tidak merugikan kepentingan yang wajar Politeknik Negeri Jakarta
2. Dilarang mengungkapkan dan memperbanyak sebagian atau seluruh karya tulis ini dalam bentuk apapun tanpa izin Politeknik Negeri Jakarta

		Temperatur NaOH 70°C & suhu evaporasi 115°C
		Temperatur NaOH 80°C & suhu evaporasi 115°C
		Temperatur NaOH 90°C & suhu evaporasi 115°C

KNIK  
JAKARTA



## © Hak Cipta milik Politeknik Negeri Jakarta

### Hak Cipta :

1. Dilarang mengutip sebagian atau seluruh karya tulis ini tanpa mencantumkan dan menyebutkan sumber:
  - a. Pengutipan hanya untuk kepentingan pendidikan, penelitian, penulisan karya ilmiah, penulisan laporan, penulisan kritik atau tinjauan suatu masalah.
  - b. Pengutipan tidak merugikan kepentingan yang wajar Politeknik Negeri Jakarta
2. Dilarang mengungumukkan dan memperbanyak sebagian atau seluruh karya tulis ini dalam bentuk apapun tanpa izin Politeknik Negeri Jakarta

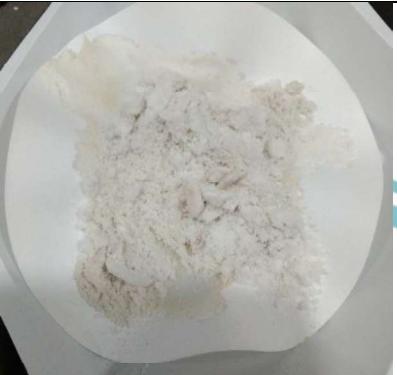
		Temperatur NaOH 50°C & suhu evaporasi 120°C
		Temperatur NaOH 60°C & suhu evaporasi 120°C
		Temperatur NaOH 70°C & suhu evaporasi 120°C
		Temperatur NaOH 80°C & suhu evaporasi 120°C



## © Hak Cipta milik Politeknik Negeri Jakarta

### Hak Cipta :

1. Dilarang mengutip sebagian atau seluruh karya tulis ini tanpa mencantumkan dan menyebutkan sumber:
  - a. Pengutipan hanya untuk kepentingan pendidikan, penelitian, penulisan karya ilmiah, penulisan laporan, penulisan kritik atau tinjauan suatu masalah.
  - b. Pengutipan tidak merugikan kepentingan yang wajar Politeknik Negeri Jakarta
2. Dilarang mengungkapkan dan memperbanyak sebagian atau seluruh karya tulis ini dalam bentuk apapun tanpa izin Politeknik Negeri Jakarta

		Temperatur NaOH 90°C & suhu evaporasi 120°C
--	---	--





## © Hak Cipta milik Politeknik Negeri Jakarta

### Hak Cipta :

1. Dilarang mengutip sebagian atau seluruh karya tulis ini tanpa mencantumkan dan menyebutkan sumber:
  - a. Pengutipan hanya untuk kepentingan pendidikan, penelitian, penulisan karya ilmiah, penulisan laporan, penulisan kritik atau tinjauan suatu masalah.
  - b. Pengutipan tidak merugikan kepentingan yang wajar Politeknik Negeri Jakarta
2. Dilarang mengungkapkan dan memperbanyak sebagian atau seluruh karya tulis ini dalam bentuk apapun tanpa izin Politeknik Negeri Jakarta

## LAMPIRAN B

Berdasarkan penelitian yang telah dilakukan penulis, maka telah didapatkan hasil %-yield yang sudah terangkum dalam tabel berikut. Tabel ini akan digunakan sebagai pembahasan mengenai pengaruh konsentrasi NaOH, temperatur NaOH serta pengaruh dari temperatur evaporasi.

Konsentrasi NaOH 5M			
Temperatur NaOH (°C)	Suhu Evaporasi 110°C	Suhu Evaporasi 115°C	Suhu Evaporasi 120°C
50	0	0	0
60	0	0	0
70	56,01257862	56,08930818	56,16603774
80	55,4754717	55,62893082	55,62893082
90	55,63660377	55,70566038	55,78238994

Konsentrasi NaOH 10M			
Temperatur NaOH (°C)	Suhu Evaporasi 110°C	Suhu Evaporasi 115°C	Suhu Evaporasi 120°C
50	83,25157233	83,40503145	83,86540881
60	85,09308176	85,16981132	85,55345912
70	96,8327044	96,90943396	96,91710692
80	92,91949686	93,22641509	93,53333333
90	92,30566038	92,53584906	92,68930818

Konsentrasi NaOH 15M			
Temperatur NaOH (°C)	Suhu Evaporasi 110°C	Suhu Evaporasi 115°C	Suhu Evaporasi 120°C
50	86,5509434	86,70440252	86,93459119
60	88,46918239	88,62264151	88,69937107



## © Hak Cipta milik Politeknik Negeri Jakarta

### Hak Cipta :

1. Dilarang mengutip sebagian atau seluruh karya tulis ini tanpa mencantumkan dan menyebutkan sumber:
  - a. Pengutipan hanya untuk kepentingan pendidikan, penelitian, penulisan karya ilmiah, penulisan laporan, penulisan kritik atau tinjauan suatu masalah.
  - b. Pengutipan tidak merugikan kepentingan yang wajar Politeknik Negeri Jakarta
2. Dilarang mengungkapkan dan memperbanyak sebagian atau seluruh karya tulis ini dalam bentuk apapun tanpa izin Politeknik Negeri Jakarta

70	96,90943396	96,98616352	97,06289308
80	93,22641509	93,45660377	93,53333333
90	92,8427673	92,99622642	93,07295597

Tabel %-yield di atas akan dijadikan sebagai acuan data untuk menganalisis pengaruh dari variasi konsentrasi NaOH, variasi temperatur NaOH serta variasi temperatur evaporasi NaOH terhadap %-yield yang dimiliki dari setiap perlakuan yang digunakan.





## © Hak Cipta milik Politeknik Negeri Jakarta

### Hak Cipta :

1. Dilarang mengutip sebagian atau seluruh karya tulis ini tanpa mencantumkan dan menyebutkan sumber:
  - a. Pengutipan hanya untuk kepentingan pendidikan, penelitian, penulisan karya ilmiah, penulisan laporan, penulisan kritik atau tinjauan suatu masalah.
  - b. Pengutipan tidak merugikan kepentingan yang wajar Politeknik Negeri Jakarta
2. Dilarang mengungumukkan dan memperbanyak sebagian atau seluruh karya tulis ini dalam bentuk apapun tanpa izin Politeknik Negeri Jakarta

## LAMPIRAN C

Lampiran B digunakan untuk menunjukkan material data sheet keselamatan atau MSDS dari natrium hidroksida atau NaOH yang digunakan dalam penelitian ini. Data MSDS yang dilampirkan bertujuan untuk memberikan pengetahuan serta sikap kepada peneliti agar selalu memperhatikan aspek keselamatan/safety selama penelitian berlangsung, serta juga dapat mengetahui bahaya maupun resiko yang dapat ditimbulkan dari penggunaan larutan NaOH ini.

### Material Safety Data Sheet (MSDS) – Caustic Soda (NaOH)

Bagian 1. Identifikasi		Kesehatan:		3				
Nomor Produk	C2584	Kemungkinan terbakar	0					
Nama Produk	Sodium Hydroxide Technical Grade, Flake	Reaktivitas	2					
Nama Dagang								
Formula:	NaOH							
RTECS:	WR4900000							
C.A.S	CAS # 1310-73-2							
Bagian 2. Komposisi								
Sara 313	Komponen	Nomor CAS	%	Dim				
	Sodium Hydroxide	CAS # 1310-73-2	100.00%	W/W				
				OSHA PEL 2 mg/mf ACGIH 2mg/mf				
Bagian 3. Pengenalan Bahaya								
Parah menyebabkan iritasi dan luka bakar. Berbahaya jika tertelan. Hindari menghirup uap atau debunya. Gunakan dengan ventilasi yang memadai. Hindari kontak dengan mata, kulit, dan pakaian. Cuci tangan sampai bersih setelah memegang. Jagalah agar wadah tertutup.								
Bagian 4. Tata Cara Pertolongan Pertama								
<b>Pertolongan Pertama : PANGGIL DOKTER</b> <b>KULIT:</b> Dalam kasus kontak, segera basuh kulit dengan air selama minimal 15 menit sambil melepas pakaian dan sepatu yang tercemar. Bersihkan pakaian dan sepatu sampai benar-benar bersih sebelum digunakan kembali. <b>MATA:</b> Cuci mata dengan banyak air sedikitnya selama 15 menit, buka tutup mata beberapa kali. Cari pertolongan medis. <b>PERNAFASAN:</b> Hirup udara segar. Jika tidak bernapas, berikan pernapasan buatan. Jika sulit bernapas, berikan oksigen. <b>Tertelan:</b> Berikan beberapa gelas susu atau air. Muntah dapat terjadi secara spontan, tetapi <b>JANGAN DIJUAT MUNTAH!</b> Jangan memberikan apapun melalui mulut kepada orang yang tidak sadar.								
Bagian 5. Tata Cara Penanggulangan Kebakaran								
Tipe Pemadam Kebakaran:	Semua pemadam dapat digunakan. Tambahan air akan melepaskan panas.							
Bahaya api / ledakan:	Tidak berbahaya kebakaran, tetapi material panas atau cair dapat bereaksi hebat dengan air atau metal							
Prosedur penanggulangan kebakaran:	Pakailah diri alat bantu pernapsan dan pakaian pelindung untuk mencegah kontak dengan kulit dan pakaian.							
Bagian 6. Tata Cara Penanggulangan Tumpahan								
Pakaian pelindung diperlukan saat menyapu, menyendok, atau mengambil materi tumpahan. <b>Pindahkan ke wadah logam yang sebaiknya tertutup untuk pembuangan limbah ke fasilitas yang telah disetujui.</b>								
Informasi yang terkandung disini dianggap dan akurat dan dibuat untuk kepentingan pertimbangan dan pemikiran pengguna. Tidak ada garansi yang dapat diutarakan atau dinyatakan atas kelengkapan atau keakuratan informasi ini, semuanya didapat dari Science Stoff, Inc. atau dari tempat lain. Pengguna menerima seharusnya melengkapi dirinya dengan investigasi pribadi dan informasi medis terkini, agar material ini dapat ditangani dengan aman.								
<small>Sumber: Science Stoff, Inc http://www.sciencestuff.com/msds/C2584.html</small>								
<small>Okt 2009 - From: www.itokindo.org (free pdf - Manajemen Modern dan Kesehatan Masyarakat)</small>								
Bagian 7. Penanganan dan Penyimpanan								
<b>Menyimpan di tempat yang sejuk, kering, berventilasi baik tempat yang jauh dari bahan-bahan yang tidak kompatibel. Tetap tertutup rapat.</b> <b>Cuci bersih setelah memegang material.</b>								
Bagian 8. Pengendalian dan Perlindungan Diri								
<b>Proteksi pernapasan yang disetujui NIOSH/MSHA</b> <b>Pakaialah sarung tangan yg tebat untuk Ventilasi:</b> <b>Mekanik :</b> <input checked="" type="checkbox"/> Proteksi tangan yg tebat untuk Ventilasi: : <b>mencegah kulit yang terparap</b> <b>Exhaust lokal:</b> <input checked="" type="checkbox"/> Proteksi Kaca mata debu dan mata: <b>Perlindung Wajah</b> <b>Perlindungan lain Peralatan:</b> pakalan untuk mencegah kerusakan kulit								
Bagian 9. Data Fisik dan Kimia								
Titik leleh	318°C (604°F)	Gravitasii spesifik	Tidak tersedia					
Titik Didih	1390°C (2534°F)	Percentase penguapan per Volume	0					
Tekanan Uap	Dibalikkan	Tingkat penguapan	N/A					
Kepadaan Uap	>1	Penguapan standar						
Kelarutan dalam air:	Larut	Suhu menyalah sendiri	N/A					
Penampilan danbau:	Kristal deliquescent putih	Lower Flamm. Limit in Air:	N/A					
Titik nyala:	Tidak mudah terbakar	Upper Flamm. Limit in Air:	N/A					
Bagian 10. Stabilitas dan Reaktivitas								
<b>Stabilitas:</b> Stabil <b>Kondisi yang dihindari:</b> air, material yg sifatnya tidak sesuai, suhu ekstrim <b>Bahan-bahan yang dihindari:</b> Susana Asam, cairan yg mudah terbakar, organic halogens, logam, nitrocompounds <b>Produk dekomposisi berbahaya:</b> Natrium Oksida <b>Polimerisasi berbahaya:</b> Tidak akan terjadi <b>Kondisi untuk dihindari:</b> Tidak diketahui								
Bagian 11. Informasi Tambahan								
<b>BAHAYA !</b> <b>Korosif !</b> Dapat berakibat fatal jika tertelan ! Dapat berbahaya jika dihirup. Menyebabkan luka bakar untuk setiap bagian yang terkena ! Untuk mata atau kontak kulit, segera bilas dengan air selama paling sedikit 15 menit. <b>Dalam kasus tertelan, JANGAN dibuat muntah.</b> Berikan sejumlah besar air atau susu. Dapatkan pertolongan medis segera.								
<b>Klasifikasi DOT:</b> Sodium Hydroxide Solid, 8, UN1823, PG II Peraturan DOT bisa berubah dari waktu ke waktu. Silakan cari versi terbaru peraturan yang relevan <b>Revisi</b> <b>Tanggal data masuk:</b> Disetujui oleh: No:0      9/1/2006      WPF								



## © Hak Cipta milik Politeknik Negeri Jakarta

### Hak Cipta :

1. Dilarang mengutip sebagian atau seluruh karya tulis ini tanpa mencantumkan dan menyebutkan sumber:
  - a. Pengutipan hanya untuk kepentingan pendidikan, penelitian, penulisan karya ilmiah, penulisan laporan, penulisan kritik atau tinjauan suatu masalah.
  - b. Pengutipan tidak merugikan kepentingan yang wajar Politeknik Negeri Jakarta
2. Dilarang mengungkapkan dan memperbanyak sebagian atau seluruh karya tulis ini dalam bentuk apapun tanpa izin Politeknik Negeri Jakarta

## BIODATA MAHASISWA

1	Nama Lengkap	:	Bagus Ridwan Arifin
2	NIM	:	1902322004
3	Tempat, Tanggal Lahir	:	Klaten, 17 Juli 2001
4	Jenis Kelamin	:	Laki-laki
5	Alamat	:	Jalan Akasia PC6C/No.66A Kompleks Perumahan Badak LNG, Kelurahan Satimpo, Kecamatan Bontang Selatan, Bontang, Kalimantan Timur
6	Email	:	<a href="mailto:bagusridwan888@gmail.com">bagusridwan888@gmail.com</a>
7	Pendidikan	:	SD (2007 – 2013) SMP (2013 – 2016) SMA (2016 – 2019)
8	Program Studi	:	Teknik Konversi Energi
9	Bidang Peminatan	:	<i>Gas Processing</i>
10	Topik Tugas Akhir	:	Perancangan Sistem Dan Optimasi Parameter Operasi Pemanfaatan CO <sub>2</sub> Flue Gas Boiler Pada Proses Sintesis Natrium Karbonat Menggunakan NaOH