

Kinetika Adsorpsi Zat Warna Tartrazina Menggunakan Limbah Ampas Tahu sebagai Adsorben

Matheis F.J.D.P. Tanasale^{*a}, Yusthinus T. Male^a, Nina B. Garium^b

^a Jurusan Kimia, Fakultas Matematika dan Ilmu Pengetahuan Alam, Universitas Pattimura, Ambon 97234

^b Laboratorium Kimia Fisika, Jurusan Kimia, Fakultas Matematika dan Ilmu Pengetahuan Alam, Universitas Pattimura, Ambon 97234

INFO ARTIKEL

Diterima 25 Juni 2020
Disetujui 26 Oktober 2020

Key word:
Kinetics of adsorption
Tartrazine
Waste of tofu

Kata kunci:
Kinetika adsorpsi
Tartrazine
Limbah ampas tahu

ABSTRACT

It has been conducted a research about the utilization waste of tofu as adsorbent of tartrazine dye. Utilization waste of tofu as adsorption because tofu contains protein which has the power adsorption of amino acids that form a zwitter ion. The purpose of this study was to determine the adsorption process and adsorption kinetics model of tartrazine dye by waste of tofu as adsorbent. Making the adsorbent is done by making waste of tofu into powder with a size of 100 mesh. The method used in the analysis of tartrazine dye is using UV-Vis. Adsorption of tartrazine dye using waste of tofu at concentrations of 50 ppm and a contact time of 80 minutes with weight adsorbent 0.3 g. The two isotherms were used that Langmuir isotherm and Freundlich isotherm, the adsorption studies of tartrazine dye adsorbent waste of tofu follow Freundlich adsorption isotherms with a correlation coefficient (R^2) of 94.4%, K_F is 0.0026 mg/g and n is 0.5621. Adsorption kinetics of tartrazine dye adsorbent waste of tofu following the model of adsorption Ho pseudo-second order with a correlation coefficient (R^2) of 100%, X_e is 1.7761 mg/g and $k_{2,ads}$ is -0.6550 g/mg minutes. The mechanism adsorption of tartrazine dye with waste of tofu as adsorbent is chemisorpsi process.

ABSTRAK

Telah dilakukan penelitian pemanfaatan limbah ampas tahu sebagai adsorben untuk mengadsorpsi zat warna tartrazina. Pemanfaatan limbah ampas tahu ini sebagai pengadsorpsi karena tahu mengandung protein yang memiliki daya adsorpsi dari asam-asam amino yang membentuk ion zwitter. Tujuan dari penelitian ini adalah untuk menentukan proses adsorpsi dan model kinetika adsorpsi zat warna tartrazina oleh limbah ampas tahu sebagai adsorben. Pembuatan adsorben dilakukan dengan membuat limbah ampas tahu menjadi serbuk dengan ukuran 100 mesh. Metode yang digunakan dalam analisis zat warna tartrazina adalah menggunakan metode UV-Vis. Adsorpsi zat warna tartrazina menggunakan limbah ampas tahu terjadi pada konsentrasi 50 ppm dan waktu kontak 80 menit dengan jumlah adsorben 0,3 g. Dari kedua isoterms yang digunakan yaitu isoterme Langmuir dan isoterme Freundlich, dalam penelitian adsorpsi zat warna tartrazina oleh adsorben limbah ampas tahu mengikuti isoterme adsorpsi Freundlich dengan nilai koefisien korelasi (R^2) 94,4%, K_F sebesar 0,0026 mg/g dan n sebesar 0,5621. Kinetika adsorpsi zat warna tartrazina oleh adsorben limbah ampas tahu mengikuti model adsorpsi Ho orde dua-semu dengan nilai koefisien korelasi (R^2) 100%, X_e sebesar 1,7761mg/g dan $k_{2,ads}$ sebesar -0,6550g/mg menit. Mekanisme adsorpsi zat warna tartrazina oleh adsorben limbah ampas tahu adalah proses kimisorpsi.

*e-mail:
mtanasale@fmipa.unpatti.ac.id

Pendahuluan

Perkembangan ilmu teknologi dan

berkembangnya dunia industri merupakan salah satu penyebab pencemaran lingkungan yang terjadi,

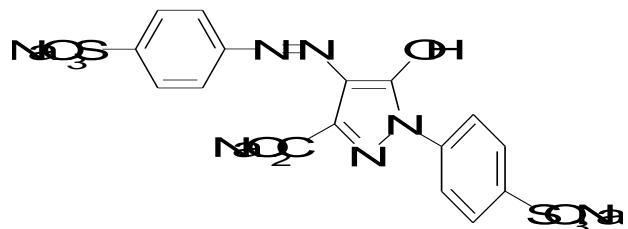
baik terhadap manusia, tumbuhan maupun hewan. Industri tekstil merupakan satu dari sekian kegiatan industri yang cukup dominan berkembang di Indonesia. Salah satu yang perlu diperhatikan pada industri tekstil adalah limbah hasil produksinya dapat mencemari lingkungan khususnya pencemaran terhadap air. Limbah industri tekstil didominasi oleh pencemaran zat warna karena penggunaan zat warna baik yang alami maupun sintetis dalam proses produksinya. Pada proses pewarnaan tekstil berada dalam rentang 100 sampai 120 ppm sekitar 50% zat warna akan terserap dan sisanya akan didaur ulang atau dibuang sebagai limbah [1]. Apabila industri tekstil tersebut membuang limbah cairnya langsung ke selokan atau ke sungai, limbah cair ini dapat menurunkan daya pembersih alam yang dipunyai air, merubah warna air sungai, bahkan dapat mengakibatkan matinya organisme air yang penting artinya bagi kehidupan manusia.

Beberapa metode yang tersedia untuk menghilangkan warna dari air limbah seperti pemisahan membran, degradasi aerobik dan anaerobik, oksidasi kimia, koagulasi dan flokulasi, serta adsorpsi menggunakan berbagai jenis adsorben diantaranya, adsorpsi adalah teknik yang menjanjikan dan menghasilkan limbah yang mengandung tingkat yang sangat rendah dari senyawa organik terlarut. Penelitian yang cukup besar telah dilakukan dalam penghilangan zat warna dari teknik air limbah dengan menggunakan adsorben yang berbeda seperti karbon aktif, serbuk gergaji, tongkol jagung, kulit jeruk, biomassa mati atau hidup dan adsorben murah lainnya [2].

Senyawa alam yang banyak terdapat dalam limbah pertanian atau buangan industri merupakan potensi adsorben murah. Biaya pengolahan adalah parameter yang penting dalam memilih adsorben dan biaya masing-masing adsorben sangat bervariasi, tergantung pada proses yang diperlukan dalam ketersedian adsorben tersebut. Secara umum adsorben dapat dikatakan murah apabila tidak memerlukan atau memerlukan sedikit proses, bahannya banyak terdapat dan merupakan hasil samping atau limbah dari industri [3, 4].

Tatrazina ([Gambar 1](#)) merupakan zat warna azo yang cukup banyak digunakan dalam dunia industri, seperti bahan makanan, permen, obat-obatan, kosmetika, tekstil dan electroplating [5]. Beberapa masalah perikalu dapat terjadi akibat adanya tartrazina seperti alergi, reaksi penolakan racun, dan

pemicu sikap hiperaktif, serta penyebab beberapa penyakit seperti asma, migren, eksim, kanker tiroid dan lupus [6, 7].



Gambar 1. Struktur molekul tartrazina

Kinetika adsorpsi zat warna tartrazina pada kitin dan kitosan optimum pada pH 9,0 dan mengikuti proses orde dua semu [8]. Kitosan berderajat deasetilasi tinggi juga telah digunakan sebagai adsorbent zat warna tartrazina, dengan hasil yang diperoleh yaitu mengikuti isoterm adsorpsi Freundlich dengan nilai K_F sebesar 2,64 dan n sebesar 0,84 serta model kinetika yang diikuti oleh adsorpsi zat warna tartrazina dengan kitosan adalah model kinetika orde dua semu dengan tetapan laju adsorpsi ($k_{2,ads}$) sebesar 0,052 g mg⁻¹ menit⁻¹ dan kapasitas adsorpsi maksimum adsorben (X_e) sebesar 4,22 mg g⁻¹ [9].

Pada penelitian ini digunakan metode adsorpsi karena banyaknya ketersediaan adsorben yang ada di alam dengan harga yang murah. Ada beberapa material yang biasanya digunakan sebagai adsorben seperti arang aktif, tanah diatomae, zeolit, bentonit, asam humat, pulp, dan silika. Salah satu hasil buangan yang berpotensi digunakan sebagai adsorben adalah limbah ampas tahu.

Pemanfaatan limbah tahu ini sebagai penyerap (pengadsorpsi) karena tahu mengandung protein yang memiliki daya serapan dari asam-asam amino yang membentuk *zwitter ion* (bermuatan dua). Protein yang memiliki sisi-sisi (gugus) aktif ini dapat mengikat ion-ion logam ataupun senyawa lainnya. Logam-logam berbahaya seperti kadmium, timbal, merkuri, krom dan arsen yang bersifat toksik dapat diikat dengan protein sebagai metalotionein [10]. Pemanfaatan limbah ampas tahu sebagai bahan penyerap logam Cr, Cd dan Fe dalam air lindi TPA menunjukkan hasil bahwa, kemampuan maksimum adsorben dari limbah ampas tahu mengadsorpsi krom dalam limbah air lindi TPA sebesar 100% dan besi sebesar 95,53 %, sedangkan kemampuan maksimum limbah tahu dalam mengadsorpsi logam

kadmium tidak diperoleh [10]

Pada penelitian ini memanfaatkan limbah ampas tahu sebagai adsorben dalam menjerap zat warna tartrazina dan bertujuan untuk menentukan proses adsorpsi dan model kinetika adsorpsi zat warna tartarzina oleh limbah ampas tahu.

Bahan dan Metode

Bahan

Bahan-bahan yang digunakan dalam penelitian ini adalah limbah ampas tahu yang diambil dari industri tahu asal Kota Ambon, zat warna tartrazina, akuades, kertas saring, kalium hidrogen ftalat 0,1 M, HCl 0,1 M, KH₂PO₄ 0,1 M, NaOH 0,1 M, dan NaHCO₃ 0,05 M.

Prosedur Kerja

Preparasi adsorben ampas tahu

Preparasi adsorben sebanyak 1 kg limbah ampas tahu basah diangin-anginkan dalam ruangan. Selanjutnya, limbah ampas tahu dimasukkan ke dalam oven dan dipanaskan pada suhu 60 °C selama 14 jam. Hasilnya sebanyak 250 g limbah ampas tahu kering yang dapat digunakan sebagai adsorben, kemudian dihaluskan menggunakan lumpang dan alu serta diayak dengan menggunakan ayakan 100 mesh hingga memperoleh ukuran yang seragam dan disimpan dalam wadah bertutup sehingga terhindar dari kontak dengan udara [10].

Karakterisasi adsorben ampas tahu

Penentuan kadar air

Sebanyak 2,0 gram adsorben dipanaskan pada suhu 110 °C selama 2 jam, didinginkan dan ditimbang sampai diperoleh berat konstan.

Penentuan gugus fungsi

Penentuan gugus fungsi yang terdapat dalam adsorben dilakukan dengan menggunakan spektrofotometer FTIR.

Pembuatan larutan standar tartrazina

Larutan standar tartrazina yang digunakan adalah 1, 2, 5, 10, 15, 20, 25, dan 30 ppm dan ditentukan absorbansi dengan spektrofotometer UV-Vis pada panjang gelombang 425 nm [9]

Variasi pH optimum adsorpsi

Disiapkan 3 buah erlenmeyer yang diisi larutan dengan variasi (a) pH = 3, (b) pH = 7, (c) pH = 11 yang diatur dengan menggunakan buffer. Buffer yang

digunakan untuk variasi pH berturut-turut yaitu : (a) 50 mL kalium hidrogen ftalat 0,1 M; 22,3 mL HCl 0,1 M dan 22,7 mL akuades, (b) 50 mL larutan KH₂PO₄ 0,1 M; akuades 20,9 mL dan 29,1 mL NaOH 0,1 M dan (c) 50 mL larutan NaHCO₃ 0,05 M; 27,3 mL akuades dan 22,7 mL NaOH 0,1 M dengan volume akhir masing-masing larutan buffer = 100 mL. Selanjutnya ditambahkan 25 mL larutan tartrazina dengan konsentrasi 20 ppm, kemudian larutan *dishaker* selama 1 jam dan disaring dengan kertas saring. Filtrat yang diperoleh diukur absorbansinya dengan spektrofotometer UV-Vis [9].

Variasi jumlah adsorben

Serbuk ampas tahu yang dijadikan sebagai adsorben masing-masing ditimbang sebanyak 0,2; 0,3; 0,4; 0,5 dan 1,0 g; dimasukkan ke dalam 5 buah erlenmeyer yang berisi 25 mL larutan tartrazina dengan konsentrasi 20 ppm pada pH optimum yang diperoleh, selanjutnya larutan *dishaker* selama 1 jam, kemudian disaring. Filtrat yang diperoleh dianalisis dengan spektrofotometer UV-Vis pada panjang gelombang 425 nm [9].

Variasi waktu optimum adsorpsi

Serbuk tahu yang mempunyai jumlah adsorben optimum dimasukkan ke dalam 5 buah erlenmeyer yang berisi larutan 25 mL larutan zat tartrazina dengan konsentrasi 20 ppm pada pH optimum yang diperoleh, selanjutnya larutan *dishaker* dengan variasi waktu kontak masing-masing 20, 40, 60, 80, dan 100 menit, kemudian disaring. Filtrat yang diperoleh dianalisis dengan spektrofotometer UV-Vis pada panjang gelombang 425 nm [9].

Variasi konsentrasi zat warna tartrazina

Sebanyak 5 buah erlenmeyer 100 mL disiapkan dan dimasukkan serbuk ampas tahu sebanyak adsorben optimum ke dalam masing-masing erlenmeyer, kemudian ditambahkan 25 mL larutan zat tartrazina dengan konsentrasi 10, 20, 30, 40, dan 50 ppm dengan pH optimum selanjutnya larutan *dishaker* selama waktu optimum dan disaring. Filtrat yang diperoleh kemudian dianalisis dengan menggunakan spektrofotometer UV-Vis pada panjang gelombang 425 nm, selanjutnya dilakukan perhitungan untuk menentukan isoterm adsorpsi [9].

Penentuan orde dan tetapan laju adsorpsi

Untuk penentuan orde dan tetapan laju reaksi dilihat pada konsentrasi zat warna tartrazina

optimum yang diperoleh dalam penelitian. Selanjutnya, campuran yang mempunyai adsorpsi optimum, diambil sebanyak 25 mL, dimasukkan dalam erlenmeyer kemudian ditambahkan serbuk ampas tahu. Setelah itu dishaker selama 30 menit pada suhu 25 °C. Larutan yang dihasilkan, kemudian disaring dengan kertas saring. Selanjutnya ditentukan larutan setelah diadsorpsi dengan menggunakan spektrofotometer UV-Vis. Hal yang sama dilakukan untuk waktu 30, 60, 90, 120, dan 150 menit.

Hasil dan Pembahasan

Preparasi Adsorben Limbah Ampas Tahu

Hasil dari preparasi adsorben limbah ampas tahu yang didapat yaitu sebesar 250 g limbah ampas tahu kering dari 1 kg limbah ampas tahu. Ampas tahu kering yang diperoleh kemudian, dihaluskan hingga memperoleh ukuran yang seragam dan disimpan dalam wadah tertutup agar terhindar dari kontak dengan udara.

Karakterisasi adsorben ampas tahu

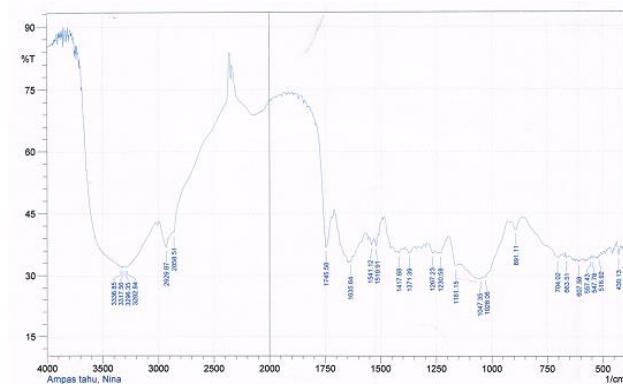
Penentuan kadar air

Pada umumnya, kadar air suatu bahan yang akan digunakan sebagai bahan adsorben maksimum sebesar 10%, jika kadar air ampas tahu semakin banyak maka kemampuan adsorben untuk menjerap adsorbat akan semakin kecil karena molekul-molekul air menutupi pori-pori adsorben. Penentuan kadar air dilakukan secara gravimetri dengan cara mengeringkan bahan dalam oven pada suhu 110 °C sampai diperoleh berat konstan. Pada penelitian diambil 2,0035 g adsorben ampas tahu kemudian dikeringkan dalam oven dengan menggunakan suhu 110 °C dan diperoleh kadar air sebesar 5,03%. Hal ini menunjukkan bahwa ampas tahu mempunyai kemampuan sebagai adsorben.

Penentuan gugus fungsi

Penentuan gugus fungsi yang terdapat pada adsorben dilakukan dengan menggunakan spektrofotometer FTIR. Spektrum FTIR adsorben limbah ampas tahu ([Gambar 2](#)) memperlihatkan beberapa pola serapan yaitu serapan yang muncul pada daerah $3336,85\text{ cm}^{-1}$ merupakan serapan dari gugus hidroksil (-OH), serapan amin terdapat pada daerah $3282,84 - 3296,35\text{ cm}^{-1}$ berada pada posisi saling berhimpit dengan serapan -OH. Oleh karena ikatan hidrogen lebih lemah dan sebagian ikatan N-H kurang polar, maka serapannya kurang

intensif dibandingkan dengan -OH dan daerah serapan dari C-H (*stretching*) berada pada daerah $2858,51 - 2929,87\text{ cm}^{-1}$. Serapan pada daerah $1635,64\text{ cm}^{-1}$ menunjukkan vibrasi ulur C=O peptida adalah serapan karbonil. Serapan pada daerah $1371,39$ merupakan daerah serapan vibrasi tekuk asam karboksilat, sedangkan pada daerah serapan $1047,35\text{ cm}^{-1}$ menunjukkan vibrasi C-O dari asam karboksilat.



Gambar 2. Spektrum FTIR limbah ampas tahu

Beberapa gugus fungsi yang teridentifikasi dari spektrum FTIR limbah ampas tahu yang diperlihatkan pada [Tabel 1](#).

Tabel 1. Gugus fungsi yang teridentifikasi dari spektra FTIR adsorben ampas tahu

Gugus Fungsi	Bilangan Gelombang (cm ⁻¹)
-OH	3336,85
N-H (<i>stretching</i>)	3282,84-3296,35
C-H (alifatik)	2858,51-2929,87
C=O	1635,64
-OH (vibrasi tekuk)	1371,39
C-O	1047,35

Proses Adsorpsi pada berbagai Variasi

Absorbansi Larutan Standar Zat Warna Tartrazina

Konsentrasi Zat Warna Tartrazina (ppm)	Absorbansi
1	0,041
2	0,072
5	0,174
10	0,353
15	0,503
20	0,693
25	0,887
30	1,189

Sebelum dilakukan adsorpsi zat warna tartrazina pada berbagai variasi, larutan standar tartrazina terlebih dahulu diukur absorbansinya dengan menggunakan UV-Vis pada panjang gelombang 425 nm seperti terlihat pada [Tabel 2](#).

Proses Adsorpsi pada Variasi pH

Sama halnya dengan studi kinetika zat warna tartrazina pada kitosan [11], kinetika adsorpsi zat warna tartrazina oleh limbah tahu sangat dipengaruhi oleh pH sehingga pH optimum sangat dipelukan. Nilai pH suatu larutan merupakan faktor penting untuk mengatur muatan pada permukaan adsorben dan derajat ionisasi dari adsorbat dalam larutan [5]. Hasil adsorpsi larutan zat warna tartrazina pada variasi pH optimum setelah pengukuran, diperoleh hasil seperti pada [Tabel 3](#).

Tabel 3. Hasil pengukuran absorbansi zat warna tartrazina ($C_o = 20$ ppm) pada variasi pH optimum adsorpsi

pH	Abs	C_o (ppm)	C_e (ppm)	C_o-C_e (ppm)
3	0,121	20	3,8018	16,1892
7	0,115	20	3,6486	16,3114
11	0,093	20	3,0540	16,9460

Keterangan;

C_o : konsentrasi adsorbat sebelum proses adsorpsi

C_e : konsentrasi adsorbat sesudah proses adsorpsi

C_o-C_e : konsentrasi adsorbat yang terjerap

Pengukuran adsorbansi zat warna tartrazina pada variasi pH yaitu pada pH = 3, pH = 7, dan pH = 11 dengan konsentrasi awal zat warna tartrazina 20 ppm. Untuk mendapatkan kondisi larutan pada pH optimum dibutuhkan larutan buffer untuk tiga kondisi pH yaitu pada kondisi asam, netral dan basa. Setelah direaksikan maka konsentrasi zat warna tartrazina yang terjerap paling besar pada ketiga pH tersebut adalah larutan dalam suasana basa (pH 11), jika dibandingkan dengan suasana asam (pH 3) dan suasana netral (pH 7). Hasil ini bertentangan dengan teori yang menyebutkan bahwa pada suasana asam maka permukaan adsorben akan bermuatan positif dan mampu menjerap zat warna anionik seperti tartrazina [12]. Hal ini mungkin disebabkan karena sebagian limbah tahu akan larut pada suasana asam sehingga kemampuan adsorpsinya akan menurun jika dibandingkan dengan pada suasana basa. Kondisi yang sama juga diperoleh pada penelitian kami sebelumnya [11].

Proses Adsorpsi pada Variasi Jumlah Adsorben

Pada pengukuran absorbansi variasi jumlah adsorben serbuk ampas tahu dengan konsentrasi 20 ppm pada pH 11 dan larutan yang diaduk dengan kecepatan 300 rpm selama 1 jam diperoleh hasil yang deperlihatkan pada [Tabel 4](#).

Tabel 4. Hasil pengukuran absorbansi zat warna tartrazina ($C_o = 20$ ppm) pada variasi jumlah adsorben

m (g)	C_o (ppm)	C_e (ppm)	C_o-C_e (ppm)
0,2	20	2,6216	17,3784
0,3	20	2,0270	17,9730
0,4	20	2,9729	17,0271
0,5	20	3,4864	16,5136
0,1	20	4,0810	15,9190

Pada Tabel 4 memperlihatkan bahwa, pada bobot adsorben 0,2 g mampu menjerap konsentrasi tartrazina sebesar 17,9730 ppm, meningkat pada bobot adsorben 0,3 g yaitu 17,9730 ppm dan selanjutnya pada bobot adsorben 0,4 g, 0,5 g, dan 1,0 g semakin menurun daya jerap adsorben. Hal ini disebabkan karena kemampuan adsorben mengalami kejemuhan, terjadi himpitan antara adsorben yang satu dengan adsorben yang lainnya sehingga daya adsorpsinya menurun [13]. Dari hasil tersebut pada bobot adsorben ampas tahu yang memiliki daya jerap optimum terhadap zat warna tartrazina dengan konsentrasi 20 ppm pada pH 11 yaitu pada 0,3 g.

Proses Adsorpsi pada Variasi Waktu Kontak

Penentuan waktu setimbang adsorpsi bertujuan untuk mengetahui waktu minimum yang dibutuhkan oleh adsorben dalam menjerap adsorbat secara maksimum hingga tercapai keadaan setimbang. Proses adsorpsi, berlangsung secara terus menerus selama belum terjadi kesetimbangan. Oleh karena itu, untuk mencari distribusi kesetimbangan antara adsorben dan adsorbat maka perlu menvariasikan waktu kontaknya [14].

Tabel 5. Hasil pengukuran absorbansi zat warna tartrazina ($C_o = 20$ ppm) pada variasi waktu kontak

t (menit)	C_o (ppm)	C_e (ppm)	C_o-C_e (ppm)
20	20	19,4054	0,5946
40	20	19,2162	0,7838
60	20	19,4864	0,5136
80	20	18,7297	1,2703
100	20	19,1891	0,8109

Pada variasi waktu kontak berturut-turut 20, 40, 60, 80, dan 100 menit untuk adsorpsi 25 ml zat warna tartrazina 20 ppm dengan bobot adsorben 0,3 g yang dishaker dengan kecepatan 300 rpm, diperlihatkan pada [Tabel 5](#).

Besarnya konsentrasi yang terjerap juga sangat berpengaruh pada waktu adsorpsi atau waktu kontak antara zat warna tartrazina dengan adsorben limbah ampas tahu. Pada [Tabel 5](#) diperlihatkan hasil bahwa pada waktu kontak 20-40 menit mengalami peningkatan adsorpsi, pada waktu kontak 60 menit mengalami penurunan, kemudian pada waktu kontak 80 menit kenaikan yang signifikan, dan pada waktu kontak 100 menit kembali mengalami penurunan. Dari hasil tersebut, pada waktu kontak 80 menit memiliki daya jerapnya lebih tinggi.

Proses Adsorpsi pada Variasi Konsentrasi

Adapun variasi konsentrasi yang digunakan pada penelitian ini adalah 10, 20, 30, 40, dan 50 ppm dengan waktu kontak yang digunakan adalah 80 menit yang merupakan hasil dari penentuan waktu optimum untuk adsorpsi bobot adsorben 0,3 g dengan kecepatan pengadukan 300 rpm. Hasil penentuan konsentrasi optimum diperlihatkan pada [Tabel 6](#).

Tabel 6. Konsentrasi adsorpsi oleh limbah ampas tahu pada berbagai variasi konsentrasi adsorbat

C_o (ppm)	C_e (ppm)	$C_o - C_e$ (ppm)	Q (%)
10	8,7297	1,2703	12,70
20	14,8108	5,1892	25,94
30	21,7027	8,2973	27,57
40	29,8918	10,1082	25,27
50	32,5135	17,4865	34,97

Keterangan;

Q : presentase adsorpsi

Berdasarkan data hasil adsorpsi dengan variasi konsentrasi pada [Tabel 6](#), maka konsentrasi maksimum teradsorpsi ada pada konsentrasi 50 ppm yang memiliki nilai Q paling besar yaitu 34,97%. Kapasitas adsorpsi meningkat seiring dengan meningkatnya konsentrasi awal dari adsorbat. Kapasitas adsorpsi maksimum diperoleh pada adsorpsi dengan konsentrasi awal adsorbat sebesar 50 ppm.

Penentuan Isoterm Adsorpsi

Aspek termodinamika adsorpsi membicarakan tentang kesetimbangan yang meliputi isoterm adsorpsi. Isoterm adsorpsi merupakan suatu gambaran tentang keadaan kesetimbangan yang telah terjadi sehingga tidak ada perubahan dalam konsentrasi adsorbat pada permukaan adsorben dan yang ada pada larutan ruah. Isoterm adsorpsi diperoleh dengan memetakan distribusi kesetimbangan adsorbat dalam fase padat dan cair pada temperatur tetap. Parameter adsorpsi untuk kedua persamaan isoterm adsorpsi yang dapat digunakan untuk adsorpsi larutan pada permukaan padat yaitu isoterm adsorpsi Langmuir ([Persamaan 1](#)) dan isoterm adsorpsi Freundlich ([Persamaan 2](#)) diperlihatkan pada [Tabel 7](#).

$$\frac{C_e}{(x/m)} = \frac{1}{K_L \left(\frac{x}{m}\right)_{\max}} + \frac{1}{\left(\frac{x}{m}\right)_{\max}} C_e \quad \dots (1)$$

$$\ln \left(\frac{x}{m}\right) = \ln K_F + \frac{1}{n} \ln C_e \quad \dots (2)$$

Tabel 7. Parameter adsorpsi adsorbat oleh limbah ampas tahu ($m = 0,3$ g) untuk isoterm adsorpsi Langmuir dan isoterm adsorpsi Freundlich

C_o (ppm)	C_e (ppm)	$C_o - C_e$ (ppm)	x/m	$C_e/(x/m)$	In C_e	In (x/m)
10	8,72	1,27	0,10	82,51	2,16	-2,24
20	14,81	5,18	0,43	34,25	2,69	-0,83
30	21,70	8,29	0,69	31,38	3,07	-0,36
40	29,89	10,10	0,84	35,48	3,39	-0,17
50	32,51	17,48	1,45	22,31	3,48	0,37

Keterangan:

x/m : jumlah adsorbat (mg) yang diserap dalam mg adsorben yang diperoleh dari [persamaan 3](#)

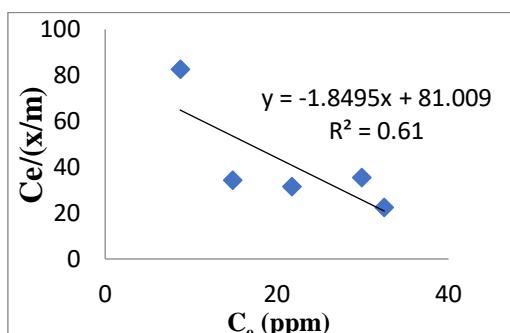
$$\frac{x}{m} = \frac{(C_o - C_e)xV(L)}{m(g)} \quad \dots (3)$$

Berdasarkan adsorpsi zat warna tartrazina oleh adsorben yaitu pada variasi konsentrasi maka dapat dibuat kurva isoterm adsorpsi. Adsorpsi larutan pada zat padat dapat mengikuti isoterm adsorpsi Langmuir atau Freundlich. Isoterm Langmuir berdasarkan hubungan C_e terhadap $C_e/(x/m)$, sedangkan isoterm adsorpsi Freundlich berdasarkan hubungan $\ln C_e$ terhadap $\ln (x/m)$ dengan membandingkan kuadrat terkecil atau koefisien

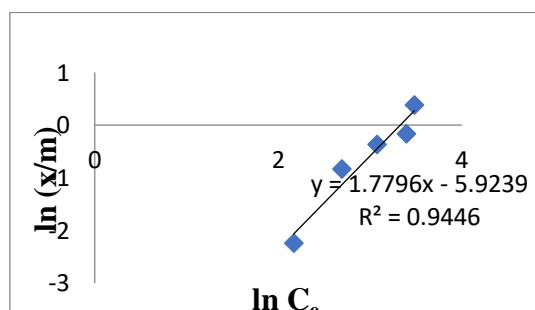
korelasi, maka dapat ditentukan isoterm apa yang sesuai [15] yang diperlihatkan pada [Gambar 3](#) dan [4](#).

Model isoterm adsorpsi Langmuir mengasumsikan permukaan adsorben mempunyai sejumlah tertentu situs adsorpsi yang sebanding dengan luas permukaan adsorben [16]. Masing-masing sisi aktif dari adsorben hanya dapat mengadsorpsi satu molekul adsorbat saja sehingga yang terbentuk adalah lapisan adsorpsi *monolayer* (lapisan tunggal).

Dari kurva isoterm adsorpsi berdasarkan variasi konsentrasi pada [Gambar 3](#) dan [4](#), dapat ditentukan besarnya kemampuan penjerapan zat warna tartrazina oleh adsorben limbah ampas tahu berdasarkan garis lurus isoterm adsorpsi dengan melihat isoterm adsorpsi yang sesuai koefisien korelasinya (R^2). Isoterm Langmuir yang menghubungkan C_e vs $C_e/(x/m)$ memiliki nilai koefisien korelasi (R^2) sebesar 61,0% sedangkan isoterm adsorpsi Freundlich yang menghubungkan $\ln C_e$ vs $\ln(x/m)$ memiliki nilai koefisien korelasi (R^2) sebesar 94,4%. Dari nilai-nilai koefisien korelasi maka nilai isoterm yang cocok untuk adsorpsi zat warna tartrazina oleh adsorben limbah ampas tahu, yaitu mengikuti isoterm adsorpsi Freundlich.



Gambar 3. Kurva isoterm adsorpsi Langmuir pada sistem adsorpsi zat warna tartrazina dengan adsorben limbah ampas tahu



Gambar 4. Kurva isoterm adsorpsi Freundlich pada sistem adsorpsi zat warna tartrazina dengan adsorben limbah ampas tahu

Isoterm adsorpsi Langmuir hanya berlaku bagi adsorpsi lapisan tunggal pada permukaan adsorben yang bersifat homogen, sedangkan isoterm Freundlich diasumsikan bahwa adsorben mempunyai permukaan yang heterogen [17] dan tiap molekul mempunyai potensi penyerapan yang berbeda-beda, dengan beberapa tipe pusat adsorpsi yang aktif [15].

Hasil penelitian yang sama juga diperoleh pada adsorpsi logam kromium (Cr) oleh limbah ampas tahu yang mengikuti model isoterm adsorpsi Freundlich dengan nilai R^2 sebesar 88,1% [18], sedangkan dalam penelitian ini, hasil yang diperoleh lebih besar yaitu mengikuti isoterm adsorpsi Freundlich dengan nilai R^2 sebesar 94,4%. Hal ini membuktikan bahwa limbah ampas tahu dapat dijadikan adsorben dalam menjerap zat warna tartrazina, walaupun nilai R^2 yang diperoleh masih di bawah 95%.

Tabel 8. Konsentrasi zat warna tartrazina yang telah teradsorpsi ($C_0 = 50$ ppm) oleh adsorben limbah ampas tahu pada variasi waktu

t (menit)	Abs	C_e (ppm)
30	1,026	28,2702
60	1,029	28,3113
90	1,032	28,4324
120	1,035	28,5135
150	1,039	28,6216

Berdasarkan kurva isoterm adsorpsi Freundlich, maka nilai K_F dan n dapat dihitung dengan menggunakan persamaan isoterm adsorpsi Freundlich sehingga diperoleh nilai K_F sebesar 0,0026 mg/g dan n sebesar 0,5621. Nilai K_F menunjukkan kapasitas jerap suatu adsorben. Semakin besar nilai K_F maka semakin besar pula kapasitas adsorben dalam menjerap adsorbat [17]. Nilai $1/n$ menunjukkan indikator ketergantungan konsentrasi yang berhubungan dengan adsorpsi. Nilai n menunjukkan derajat nonlinieritas antara konsentrasi larutan adsorpsi, yaitu mengukur penyimpangan linieritas adsorpsi dan biasanya digunakan untuk mengetahui tingkat kebenaran suatu adsorpsi. Dengan nilai $n < 1$, maka dipastikan bahwa proses adsorpsi ini merupakan proses kimisorpsi dan jika $n > 1$, dipastikan bahwa adsorpsi yang terjadi merupakan proses fisisorpsi. Dengan demikian proses adsorpsi zat warna tartrazina oleh limbah ampas tahu dengan nilai n sebesar 0,5621 merupakan

proses kimisorpsi. Adsorpsi kimia atau kimisorpsi merupakan reaksi kimia antara padatan dengan larutan adsorbat yang bersifat tidak dapat balik, sedangkan adsorpsi fisik atau fisisorpsi terjadi terutama karena adanya ikatan Van Der Waals dan merupakan sejumlah kejadian yang dapat balik.

Tabel 9. Model kinetika adsorpsi Lagergren orde satu-semu zat warna tartrazina oleh adsorben limbah ampas tahu dengan konsentrasi mula-mula 50 ppm

Persamaan Kinetika	R ² (%)	X _e (mg/g)	
		X _e yang dicoba	X _e yang dihitung
ln (X _e -X) = ln X _e - k _{1,ads} t	97,1 99,9	1,82 1,9	0,0072 0,0832

Orde dan Tetapan Laju Reaksi

Dalam menentukan orde dan tetapan laju adsorpsi digunakan konsentrasi tartrazina dan adsorben limbah ampas tahu yang mempunyai adsorpsi maksimum diperoleh pada **Tabel 5** yaitu konsentrasi 50 ppm. Selanjutnya pengukuran dengan variasi waktu yaitu 30, 60, 90, 120, dan 150 menit yang dilihat pada **Tabel 8**.

Model Kinetika adsorpsi Lagergren Orde satu-semu

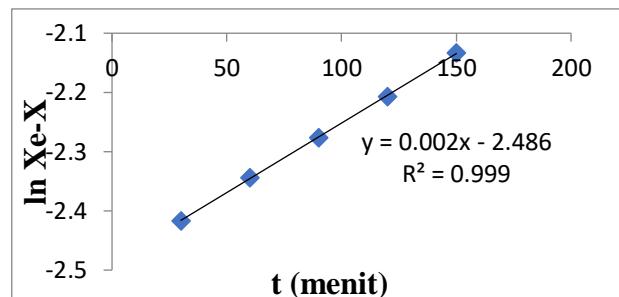
Model kinetika adsorpsi Lagergren orde satu-semu zat warna tartrazina oleh adsorben limbah ampas tahu pada konsentrasi 50 ppm dengan nilai-nilai parameter-parameter yang digunakan diperlihatkan pada **Tabel 10**.

Tabel 10. Parameter-parameter model kinetika adsorpsi Lagergren orde satu-semu zat warna tartrazina oleh adsorben limbah ampas tahu dengan konsentrasi mula-mula 50 ppm dan nilai X_e yang dicoba = 1,9 mg/g

t (menit)	Abs	C _e (ppm)	x (mg/g)	X _e -x	ln X _e -x
30	1,02	28,27	1,81	0,08	-2,41
60	1,02	28,31	1,80	0,09	-2,34
90	1,03	28,43	1,79	0,10	-2,27
120	1,03	28,51	1,79	0,11	-2,20
150	1,03	28,62	1,78	0,11	-2,13

Dari nilai parameter-parameter pada **Tabel 9**, dengan nilai X_e yang dicoba 1,9 mg/g dan X_e yang dicoba 1,82 mg/g, hasil perhitungan diperlihatkan

pada **Tabel 9** dan dengan menggunakan data pada **Tabel 10**, maka dapat dibuat kurva t vs ln (X_e-X) untuk model kinetika adsorpsi Lagergren orde satu-semu seperti terlihat pada **Gambar 5**.

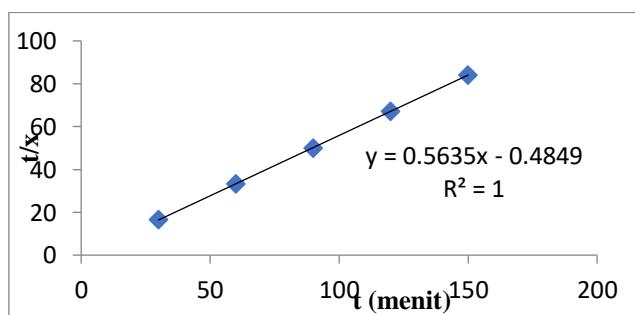


Gambar 5. Kurva kinetika adsorpsi Lagergren orde satu-semu

Nilai koefisien korelasi (R²) yang diperoleh dari kurva pada **Gambar 5**, pada kinetika adsorpsi zat warna tartrazina oleh adsorben limbah ampas tahu dengan konsentrasi 50 ppm sebesar 99,9%. Dengan demikian tetapan laju adsorpsi orde satu-semu (k_{1,ads}) sebesar $2,0 \times 10^{-3}$ menit⁻¹ dan X_{e,hit} adalah 0,0832 mg/g. Walaupun nilai R² yang mendekati 100% tetapi karena perbedaan nilai X_{e,coba} dengan X_{e,hit} sangat jauh berbeda maka kinetika adsorpsi zat warna tartrazina oleh limbah ampas tahu tidak mengikuti model kinetika adsorpsi Lagergren orde satu-semu.

Model Kinetika adsorpsi Ho Orde dua-semu

Pengolahan data hasil penjerapan model kinetika adsorpsi Ho orde dua-semu zat warna tartrazina oleh adsorben limbah ampas tahu pada konsentrasi 50 ppm dapat dilihat pada **Tabel 11** dan **Gambar 6** serta dengan menggunakan data pada **Tabel 11**, maka dapat dibuat kurva t vs t/X untuk model kinetika adsorpsi Ho orde dua-semu seperti terlihat pada **Gambar 6**.



Gambar 6. Kurva kinetika adsorpsi Ho orde dua-semu

Tabel 11. Parameter-parameter model kinetika adsorpsi Ho orde dua-semu zat warna tartrazina oleh limbah ampas tahu pada konsentrasi mula-mula 50 ppm

t (menit)	Abs	C_e (ppm)	C_0-C_e (ppm)	x (mg/g)	t/x
30	1,02	28,27	21,72	1,81	16,56
60	1,02	28,31	21,64	1,80	33,25
90	1,03	28,43	21,56	1,79	50,07
120	1,03	28,51	21,48	1,79	67,03
150	1,03	28,62	21,37	1,78	84,19

Nilai koefisien korelasi (R^2) yang diperoleh dari kurva pada [Gambar 6](#), sebesar 100%, lebih besar dibandingkan dengan nilai koefisien korelasi pada [Gambar 5](#) untuk kurva kinetika adsorpsi Lagergren orde satu-semu. Hal ini berarti bahwa kinetika adsorpsi zat warna tartrazina oleh adsorben limbah ampas tahu dengan konsentrasi 50 ppm mengikuti model kinetika adsorpsi Ho orde dua-semu dengan nilai X_e sebesar 1,7761 mg/g dan $k_{2,ads}$ sebesar -0,6550 g/mg menit.

Hasil yang sama juga diperoleh pada kinetika adsorpsi logam Cr oleh adsorben limbah ampas tahu yang mengikuti model kinetika adsorpsi Ho orde dua-semu dengan R^2 sebesar 99,4% [18]. Nilai $k_{2,ads}$ merupakan parameter kinetika adsorpsi yang memaknai cepat atau lambat suatu proses adsorpsi itu berlangsung, makin tinggi nilai $k_{2,ads}$ makin cepat proses adsorpsi berlangsung. Nilai negatif pada tetapan laju adsorpsi model Ho orde dua-semu menunjukkan bahwa terjadi perlambatan dalam proses adsorpsi zat warna tartrazina oleh limbah ampas tahu. Hal ini mendukung apa yang diperoleh pada variasi waktu kontak yang memperlihatkan penurunan adsorptivitas pada waktu kontak 100 menit setelah mencapai keadaan optimum pada waktu kontak 80 menit ([Tabel 5](#)).

Mekanisme Adsorpsi Zat Warna Tartrazina oleh Adsorben Limbah Ampas Tahu

Mekanisme adsorpsi suatu larutan terdiri dari empat tahap yaitu (a) proses difusi zat terlarut dan fase ruah ke lapisan batas di sekitar partikel adsorben (difusi ruah), (b) proses difusi dan lapisan batas ke permukaan partikel adsorbent (difusi eksternal), (c) difusi dan permukaan ke sisi internal adsorbent (difusi permukaan atau difusi pori), dan (d) proses pengambilan yang terdiri dan penjerapan kimia-fisik, pertukaran ion, pengendapan atau pembentukan kompleks [19, 20]. Tahap (a), (b), dan (d) merupakan

penentu laju proses adsorpsi sedangkan tahap (c) diasumsikan berjalan sangat cepat. Tahap mana yang menjadi penentu laju proses adsorpsi ini akan sangat tergantung dari orde reaksinya. Mekanisme proses adsorpsi terdapat pada tahap (d) dengan proses pengambilan yang berlangsung paling lambat.

Difusi intra partikel bergantung pada beberapa faktor seperti struktur sorben, sifat fisik sorben dan sorbat, sifat-sifat kimia sorbat, interaksi sistem, dan kondisi sistem. Mekanisme difusi intra partikel didasarkan pada dua mekanisme yaitu difusi pori dan difusi padat. Difusi pori bergantung pada transport pelarut dan struktur internal dari pori-pori adsorben. Mekanisme ini menjelaskan difusi molekul adsorbat ke dalam partikel dalam cairan dan dalam pori-pori cairan. Difusi padat dihasilkan oleh adsorpsi larutan awal pada permukaan homogen secara energetika. Homogenitas permukaan mengacu pada keseragaman struktur pori dalam adsorden yang akan mempengaruhi tingkat energi dan adsorpsi yang sama.

Dalam penelitian ini yaitu mengadsorpsi zat warna tartrazina menggunakan limbah ampas tahu sebagai adsorben merupakan adsorpsi kimia. Adsorpsi ini partikel melekat pada permukaan membentuk ikatan kimia (ikatan kovalen), dan memaksimumkan bilangan koordinasinya dengan substrat [15]. Adsorpsi ini bersifat ireversibel, diperlukan energi yang kuat untuk melepaskan kembali adsorbat karena berupa ikatan kimia yang sangat kuat. Zat teradsorpsi membentuk monomolekuler dan relatif lambat tercapai kesetimbangan karena dalam adsorpsi kimia melibatkan energi aktivasi [16].

Kesimpulan

Berdasarkan hasil penelitian, dapat disimpulkan bahwa Kondisi optimum adsorpsi adsorben limbah ampas tahu dalam menjerap zat warna tartrazina pada beberapa variasi yaitu pH 3, jumlah adsorben 0,3 g, waktu 80 menit, dan konsentrasi 50 ppm. Isoterm adsorpsi yang diikuti oleh proses adsorpsi zat warna tartrazina oleh limbah ampas tahu adalah isoterm Freundlich dengan nilai K_F adalah 0,0026 mg/g dan $n = 0,5621$ yang menunjukkan terjadinya proses adsorpsi kimia (kimisorpsi) pada permukaan heterogen. Model kinetika adsorpsi zat warna tartrazina oleh adsorben limbah ampas tahu pada konsentrasi 50 ppm mengikuti model kinetika adsorpsi Ho orde dua-semu dengan nilai koefisien korelasi (R^2) 100%, X_e

sebesar 1,7761 mg/g, dan $k_{2,ads}$ sebesar -0,6550 g/mg menit.

Daftar Pustaka

1. Mulyatna, L., Pradiko, H., Nasution, U.K. Pemilihan Persamaan Adsorpsi Isoterm pada Penentuan Kapasitas Adsorpsi Kulit Kacang Tanah terhadap Zat Warna Remazol Golden Yellow 6, *INFOMATEK*, 2003, 5, (3), 131 – 140
2. Chandra, T.C., Mirna, M.M., Sudaryanto, Y., Ismadji, S. Adsorption of Basic Dye onto Carbon prepared from Durian Shell: Studies of Adsorption Equilibrium and Kinetics. *Chem. Eng. J.* 2007, 127, (1), 121 -129, DOI: 10.1016/j.cej.2006.09.011
3. Crini, G. Non-conventional low cost adsorbents for dyes removal A review. *Bioresour. Technol.* 2006, 97, (9), 1061–1085, DOI: 10.1016/j.biortech.2005.05001
4. Rafatullah, M., Sulaiman, O., Hashim, R., Ahmad, A. Adsorption of methylene blue on low-cost adsorbents: a review. *J. Hazard. Mater.* 2010, 177, (1), 70–80, DOI: 10.1016/j.jhazmat.2009.12.047
5. Wan Ngah, W. S., Ariff, N. F. M., Hanafiah, M.A.K.M. Preparation, Characterization, and Environmental Application of Crosslinked Chitosan-Coated Bentonite for Tartrazine Adsorption from Aqueous Solutions *Water Air Soil Pollut.* 2010, 206, 225–236, DOI: 10.1007/s11270-009-0098-5
6. Dotto, G. L., Vieira, M. L. G., Pinto, L. A. A. Kinetics and Mechanism of Tartrazine Adsorption onto Chitin and Chitosan. *Ind. Eng. Chem. Res.* 2012, 51, 6862–6868, DOI: 10.1021/ie2030757
7. Chung, K.-T. Azo dyes and human health: A review. *Journal of Environmental Science and Health, Part C.* 2016, 34, 233–361, DOI: 10.1080/10590501.2016.1236602
8. Tanasale, M. F. J. D. P., Kinetika Adsorpsi Zat Warna Tartrazina pada Kitin dan Kitosan, *Prosiding Seminar Nasional Kimia XVIII*, Jurusan Kimia FMIPA UGM, Yogyakarta, 2008
9. Tanasale, M.F.J.D.P., Tehubijuluw, H., Sekewael, S.J., Aplikasi kitosan berderajat deasetilasi tinggi sebagai adsorbent zat warna tartrazina, *Prosiding Seminar Nasional Basic Science VI Tahun 2014* (ISBN: 978-602-97522-0-5), 2014, 229 – 237
10. Nohong, Pemanfaatan Limbah Tahu sebagai Bahan Penyerap Logam Krom, Kadmium dan Besi dalam Air Lidi TPA. *Jurnal Pembelajaran Sains*, 2010, 6 (2), 257-269
11. Fransina, E.G., Tanasale, M.F.J.D.P., Adsorption Kinetics of Tartrazine on Chitosan: Comparison of Linear and Non-Linear Methods, *Rasayan J. Chem.*, 2019, 12, (4), 2241 – 2251, DOI: 10.31788/RJC.2019.1245309
12. Kumar, M.N.V.R., A review of chitin and chitosan applications, *Reactive & Functional Polymers*, 2000, 46, 1 – 27, DOI: 10.1016/S1381-5148(00)00038-9
13. Tanasale, M.F.J.D.P., Sutapa, I W., Topurtawy, R.R., Adsorpsi Zat Warna Rhodamin B oleh Karbon Aktif dari Kulit Durian (*Durio zibethinus*). *Indo. J. Chem. Res.*, 2014, 2, (1), 116 – 121
14. Widihati, I. A. G., Suastuti, N. G. A. M. D. A., Nirmalasari M. A. Y., Studi Kinetika Adsorpsi Larutan Ion Logam Kromium (Cr) menggunakan Arang Batang Pisang (*Musa paradisiaca*). *Jurnal Kimia*, 2012, 6, (1), 8-16.
15. Atkins, P. W., *Kimia Fisika*, Jilid 1, Edisi keempat, Penerjemah: Irma I. Kartohadiprojo. Erlangga, Jakarta, 1997,
16. Oscik, J., *Adsorption Ellis Horwood Series in Physical Chemistry*, Ellis Horwood Limited, 1982, ISBN: 978-0853121664
17. Lynam, M.M., Kilduff, J.E., Weber, W.J. Jr., Adsorption of p-nitrophenol from dilute aqueous solution. *J.Chem.Edu.*, 1995, 72, 80 – 84, DOI: 10.1021/ed072p80
18. Rachman, R. Kinetika Adsorpsi Logam Kromium (Cr) menggunakan Limbah Ampas Tahu sebagai Adsorben (Skripsi), Universitas Pattimura, Ambon, 2017
19. Allen, S. J., Whitten, L. J., Murray, M., Duggan, O., Brown, P., The Adsorption of Pollutants by Peat, Lignite and Activated Chars, *J. Chem Tech. Biotechnol.*, 1997, 68, 442-452, DOI: 10.1001/(SCI)1097-4660(199704)68:4<442::AID-JCTB643>3.0.CO;2-2
20. Guibal, E., Milot, C., Tobin, J.M. Metal-Anion Sorption by Chitosan Beads: Equilibrium and Kinetic Studies. *Ind. Eng. Chem. Res.* 1998, 37, (4), 1454 – 1463, DOI: 10.1021/ie9703954



© 2020 by the authors. Licensee Fullerene Journal Of Chem. This article is an open access article distributed under the terms and conditions of the Creative Commons Attribution (CC BY) license (<http://creativecommons.org/licenses/by/4.0/>).