

الجمهورية الجزائرية الديمقراطية الشعبية
وزارة التعليم العالي و البحث العلمي

REPUBLIQUE ALGERIENNE DEMOCRATIQUE ET POPULAIRE
MINISTRE DE L'ENSEIGNEMENT SUPERIEUR
ET DE LA RECHERCHE SCIENTIFIQUE



UNIVERSITE CONSTANTINE 3
Faculté génie des procédés
Département génie chimique

Mémoire pour l'obtention du diplôme de MASTER
En Génie Chimique

Conception D'un Procédé Vert Et Intensifié Pour La Valorisation Des Huiles De Friture

Candidats :

Larbaoui Mouad
Gherdi Raounek

Dirigé par :

Pr. N.UTILI

Année universitaire :

2021/2022

Sommaire

Remerciements

Dédicaces

<u>Liste des illustrations</u>	I
<u>Figures</u>	I
<u>Tableaux</u>	II
<u>Liste d'abréviations et Nomenclatures</u>	IV
<u>Liste des abréviations</u>	IV
<u>Liste des nomenclatures</u>	V

<u>INTRODUCTION GENERALE</u>	1
------------------------------------	---

CHAPITRE 1

Revue Bibliographique

<u>1.1. Introduction</u>	3
<u>1.2. Les huiles de fritures</u>	4
<u>1.2.1. Différentes huiles alimentaires</u>	4
<u>1.2.2. Quantités produites</u>	5
<u>1.2.3. Différentes huiles commercialisées en Algérie et leurs compositions</u>	6
<u>1.2.4. Huile de soja</u>	6
<u>1.2.5. Impact de l'huile de friture sur l'environnement</u>	7
<u>1.3. Procédés de valorisation des huiles</u>	8
<u>1.3.1. Biodiesel</u>	9
<u>1.3.2. Savon (dur ou liquide)</u>	9
<u>1.3.3. Lubrifiant</u>	9
<u>1.3.4. Polyol et époxyde</u>	9
<u>1.3.5. Bio-polymère</u>	9
<u>1.3.6. Sulfonate d'ester méthylique d'acide gras anionique (MES)</u>	9
<u>1.3.7. Polyhydroxyalkanoates</u>	9
<u>1.3.8. Bioémulsifiants</u>	10
<u>1.4. Biodiesel et les procédés de sa production</u>	10

Sommaire

<u>1.4.1. Microémulsion</u>	11
<u>1.4.2. Pyrolyse</u>	12
<u>1.4.3. Dilution</u>	12
<u>1.4.4. Transestérification</u>	12
<u>1.5. Avantages et inconvénients des méthodes conventionnelles</u>	13
<u>1.6. Procédés intensifiés de production du biodiesel</u>	14
<u>1.6.1 Transestérification en microréacteur</u>	14
<u>1.6.2 Intensification par réacteur membranaire</u>	15
<u>1.6.3 Utilisation d'un fluide supercritique</u>	16
<u>1.7. Intensification par Co-solvant</u>	16
<u>1.7.1 Définition d'un Co-solvant</u>	17
<u>1.7.2 Co-solvants utilisés en biodiesel et leurs propriétés</u>	17
<u>1.7.3 Avantages</u>	19
<u>1.8. Synthèse de quelques travaux sur l'utilisation des Co-solvants en biodiesel</u>	20
<u>1.9. Conclusion</u>	21

CHAPITRE 2

Matériels et Méthodes

<u>2.1. Introduction</u>	22
<u>2.2. Caractérisation de l'huile et du biodiesel</u>	22
<u>2.2.1. Densité</u>	23
<u>2.2.2. Indice d'acidité</u>	23
<u>2.2.3. Indice de saponification</u>	24
<u>2.2.4. Indice d'ester</u>	25
<u>2.2.5. Le pH</u>	25
<u>2.2.6. Indice de réfraction</u>	26
<u>2.2.7. Humidité</u>	26
<u>2.3. Matériels et méthodes</u>	27
<u>2.3.1. Matériels et produits utilisés</u>	27
<u>2.3.2. Méthodes</u>	28
<u>2.4. Plan d'expérience utilisé</u>	31
<u>2.4.1. Facteurs, intervalles de l'étude et plan d'expérience</u>	31
<u>2.4.2. Réponses du plan</u>	33

<u>2.5. Intensification par ultrasons</u>	35
<u>2.6. Caractérisation du biodiesel</u>	36
<u>2.6.1. Spectroscopie Infrarouge</u>	36
<u>2.6.2. Tests réalisés à Naftal</u>	37
<u>2.7. Conclusion</u>	41

CHAPITRE 3

Résultats et Discussions

<u>3.1. Introduction</u>	42
<u>3.2. Tableau chimie verte des Co-solvants déjà utilisés (danger, TOX, CMR, coût)</u>	42
<u>3.3. Caractérisation de l'huile de friture</u>	43
<u>3.4. Tests de solubilités des Co-solvants</u>	44
<u>3.5. Essais préliminaires</u>	45
<u>3.6. Optimisation par Plan central composite</u>	46
<u>3.6.1. Domaine d'étude</u>	46
<u>3.6.2. Les réponses du plan</u>	47
<u>3.6.3. Etude paramétrique</u>	48
<u>3.6.4. Les graphiques des contours</u>	53
<u>3.7. Etude d'optimisation</u>	56
<u>3.7.1. Optimisation à un seul objectif</u>	56
<u>3.7.2. Optimisation multi-objective</u>	57
<u>3.7.3. Bilan de chimie verte d'une réaction optimale</u>	59
<u>3.7.4. Propriétés du biodiesel obtenu</u>	60
<u>3.7.5. Résultat d'intensification par ultrasons :</u>	61
<u>3.7.6. Analyse du biodiesel par Infrarouge</u>	61
<u>3.8. Conclusion</u>	63
 <u>Conclusion générale</u>	 64

References

Annexe

المخلص

وقود الديزل الحيوي هو وقود متجدد وقابل للتحلل ، وهو بديل مناسب للديزل الأحفوري الذي يمكن أن يقلل المخاوف البيئية والاقتصادية. لكن عمليات إنتاجه كثيفة الاستهلاك للطاقة، وقد تم إجراء العديد من الأبحاث لتحسين هذه العمليات. في هذه الدراسة ، تم إجراء عملية الأسترة التحويلية من زيت القلي المستعمل الذي تم استعادته من مطاعم المدينة الجامعية في وجود مذيب مشترك جديد "أسيتون" لجعل خليط التفاعل أحادي الطور بأقل حرارة (في درجة حرارة الغرفة) و أقل اثاره ميكانيكية. تم تحسين معلمات العملية باستخدام التصميم المركزي المركب (CC) في منهجية سطح الاستجابة (SR) ؛ المرود الأمثل ، التحويل الأمثل ، التوازن الكيميائي الأمثل للكتلة الخضراء وتوازن الكيمياء الخضراء الأمن. تمت دراسة أربعة عوامل وهي الوقت ، كمية المحفز ، النسبة المئوية الكتلية للمذيب المشترك ، والنسبة المولية. بناءً على النتائج ، لوحظ الحد الأقصى لإنتاج وقود الديزل الحيوي 99.17% مع النسبة المولية ميثانول/زيت 4:1 ، كمية المحفز 1% ، كمية المذيب 20% من كتلة الزيت ، في وقت قدره 22 دقيقة عند درجة حرارة ثابتة للتفاعل 30 درجة مئوية. أشارت الخصائص الفيزيائية والكيميائية للإستر المنتج إلى أن تكثيف المذيب المشترك فعال في إنتاج وقود الديزل الحيوي وفقاً لمعيار الوقود (ASTM D6751) .

الكلمات المفتاحية:

وقود الديزل الحيوي ، المذيبات المشتركة ، الأسيتون ، الأسترة التحويلية ، زيت القلي ، زيت فول الصويا ، الكيمياء الخضراء ، طريقة خطة CC ، التكتيف.