# 超临界 CO2 萃取生姜油工艺优化研究

李加兴1,李敏莉2,陈双平2,秦 轶3

(1.吉首大学食品科学研究所,湖南 吉首 416000; 2.湖南省猕猴桃产业化工程技术研究中心,湖南 吉首 416000; 3.湖南老爹农业科技开发股份有限公司,湖南 吉首 416000)

摘 要:采用超临界 CO₂ 萃取方法,研究从生姜中提取生姜油的最佳生产工艺,着重探讨粉碎度、萃取压力、萃取温度、萃取时间、CO₂ 流量等参数对出油率的影响,并应用正交试验探讨优化工艺参数。研究结果表明:采用萃取压力 30MPa,萃取温度 45℃,萃取时间 2.5h,CO₂ 流量 380kg/h 等工艺条件,可使干生姜粉的出油率达1.81%。

关键词: 生姜; 超临界 CO2 萃取; 出油率

Study on Optimization of Supercritical CO2 Extraction Process of Ginger Essential Oil

LI Jia-xing1, LI Min-li2, CHEN Shuang-ping2, QIN Yi3

(1.Institute of Food Science, Jishou University, Jishou 416000, China;

2.Hunan Provincial Kiwi Fruit Industrialization Engineering Technology Research Center, Jishou 416000, China;
 3.Hunan Laodie Agriculture Technology Developing Co., Jishou 416000, China)

**Abstract:** The effects of grinding degree of dried ginger, extraction pressure, extraction temperature, extraction time and flow rate of CO<sub>2</sub> on extraction rate of ginger essential oi by supercritical CO<sub>2</sub> method were explored, and the main parameters were optimized by orthogonal test. The results showed that under the condions of extraction pressure 30Mpa, extraction temperature 45°C, extraction time 2.5h and flow rate CO<sub>2</sub> 380 kg/h, the extraction rate of the ginger essential oil reaches 1.81%.

Key words: ginger; supercritical CO2 extraction; oil yield

中图分类号: TS224.4

文献标识码: A

文章编号: 1002-6630(2008)10-0231-04

生姜(Ainigiber officinate)属姜科植物,具有芳香、调味和祛寒保健等多种功能。我国各地皆可种植,尤以我国中部及南部各省为主,鲜姜含油率为0.3%~0.35%山。从生姜中可提炼出芳香独特的生姜油,主要化学成分为姜油醇、姜油酮、桉叶油素、柠檬醛、芳樟醇、香叶醇等,具有行气开窍、活血去寒、健胃止呕、驱毒等功效,不仅可用于调味、腌渍、提取香精等,还是现代食品、医药、轻化工业的原料[2]。目前从生姜中提取生姜油的方法主要有传统的水蒸汽蒸馏法、溶剂浸取法以及超临界流体萃取法,其中超临界流体萃取技术是近年来发展起来的一种新型分离技术,具有工艺简单、无有机溶剂残留、操作条件温和等优点[3]。本实验对超临界 CO2 提取生姜油的工艺条件进行优化,为规模化生产提供参考。

# 1 材料与方法

#### 1.1 材料

新鲜生姜,产于湖南省凤凰县; CO<sub>2</sub> 气体纯度> 99.5%,购于长沙特种气体厂。

# 1.2 仪器与设备

HA421-40-96型超临界萃取装置 江苏南通华安超临界萃取有限公司; JPS- I 型生姜专用破碎机 靖江食品机械制造公司; 30B 粉碎机 江阴市丰华药化机械厂; HDY-400振动筛 北京环亚天元机械技术有限公司; GZX-9146MBE 电热恒温鼓风干燥箱 常州诺基仪器有限公司; JA-2004型电子天平 上海上天精密仪器有限公司。1.3 方法

# 1.3.1 工艺流程

生姜→清洗→破碎→干燥→粉碎→过筛→装料→超临界 CO₂ 萃取→减压分离→生姜油

1.3.2 操作要点

#### 1.3.2.1 生姜预处理

选择成熟的老姜,将其表皮上的泥沙清洗干净,经破碎机破碎后采用70℃烘烤24h至水分含量在6%以下。

#### 1.3.2.2 粉碎

利用粉碎机对达到干燥要求的姜末进行粉碎,注意 控制粉碎度。

#### 1.3.2.3 萃取

称量装料后,进行超临界 $CO_2$ 萃取,控制好萃取压力、温度、 $CO_2$ 流量、分离压力、温度等相关萃取参数,出油率=萃取油脂重量/原料质量 $\times$ 100%。

#### 1.3.3 超临界 CO2 萃取生姜油工艺优化实验设计

#### 1.3.3.1 粉碎度的确定

在萃取过程中为减少CO<sub>2</sub>流体扩散距离,须对生姜干燥后进行粉碎、过筛。姜粉的粉碎度对传质效果产生较大的影响,若姜粉的粉碎度过粗,则会造成萃取时间延长和出油率低,从而增加生产成本;若姜粉的粉碎度过细,则物料在高压下易被压实,传质阻力增大,同时易堵塞滤网,从而降低萃取效率。因此,通过单因素试验探讨姜粉粉碎度对萃取效果的影响。

#### 1.3.3.2 萃取压力的确定

萃取压力是影响萃取过程的重要参数之一。一定条件下,萃取压力的大小直接决定了溶质在超临界 CO<sub>2</sub> (SC-CO<sub>2</sub>)中的溶解度<sup>[4]</sup>。萃取压力高,SC-CO<sub>2</sub> 密度大,其溶解能力强,溶质溶解度大,即生姜油在 CO<sub>2</sub> 中的溶解度增加,所以出油率也随之增加。但当萃取压力增大到一定程度时,生姜油在 CO<sub>2</sub> 中的溶解度增加速度趋于缓慢,出油率增幅也很小。因此,需通过单因素试验确定萃取压力。

## 1.3.3.3 萃取温度的确定

萃取温度不仅影响生姜的出油率,还会影响生姜油中的活性成分,这是因为温度对溶剂密度及溶质挥发性的影响不同造成的。萃取压力较高时,CO<sub>2</sub>的密度较大,升温引起的CO<sub>2</sub>密度的降幅不大,但可使溶质的蒸气压增大,因而SC-CO<sub>2</sub>可溶解更多的生姜油,即出油率也随温度的升高而增加;萃取压力较低时,升温虽可使生姜油的传质能力增加,但CO<sub>2</sub>的溶解能力却显著下降,总的效果将导致SC-CO<sub>2</sub>相中生姜油含量减少<sup>[5]</sup>。因此,出油率会随温度的升高而下降。萃取温度与萃取压力关系密切,需根据萃取压力确定较佳的萃取温度。

# 1.3.3.4 分离压力与温度的确定

萃取过程中通过控制分离压力与温度可使萃取产物与溶剂分离。一般采用降压分离,可使溶解于高压 CO2流体中具有不同溶解度的组分在分离段全部析出。分离釜中压力在8~20MPa的条件下, CO2的溶解能力与其

密度变化趋势相同,温度低密度大,溶解度就大,反之则小<sup>[6]</sup>。分离温度是随着分离压力的升高而升高,分离压力与温度对萃取率的影响不大,主要是影响到萃取产物的纯度。一般分离压力在8~12MPa,分离温度在25~35℃,萃取率较平稳。

# 1.3.3.5 CO2 流量的确定

 $CO_2$ 流量小,溶剂量就少,生姜出油率就会下降,这是因为溶剂用量小,溶剂中溶解的生姜油组分少,易使系统达到溶解平衡,这样萃取过程中的推动力就会下降,所以出油率也随之下降。但  $CO_2$  流量也不能过大,过大的流量不利于分离釜中生姜油与  $CO_2$  的分离,又不能有效增加出油率。

### 1.3.3.6 萃取时间的确定

在一定范围内,随着萃取时间的延长,生姜出油率会逐渐增加。但随着时间的进一步延长,出油率趋于稳定,这样不仅增加了能耗,也达不到提高出油率的目的。因此,综合考虑出油率和生产效益,需确定较为适宜的萃取时间。

#### 1.3.3.7 萃取工艺正交试验

在单因素试验的基础上得知萃取压力、萃取温度、 CO<sub>2</sub>流量、萃取时间是影响萃取出油率的主要因素,以 此四因素设计正交试验,根据出油率判定最佳工艺组合。

# 2 结果与分析

# 2.1 粉碎度对生姜出油率的影响

在萃取压力  $30\,M\,P\,a$ 、萃取温度  $45\,C$ 、 $C\,O_2$  流量  $350\,k\,g/h$ 、萃取时间 2h 的条件下,对粉碎度为 20、40、60、80 目的姜粉进行萃取,计算干姜粉的出油率,结果见图 1。

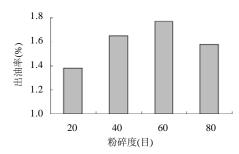


图 1 干姜粉粉碎度对出油率的影响

Fig.1 Effects of grinding degree of dried ginger on oil yield

由图 1 可知,干姜粉粉碎度在 20~60 目之间时,出油率逐渐上升,40 目和 60 目时出油率相差不大,但粉碎度到 80 目时出油率反而下降。由此可见,粉碎度选择 40~60 目为宜。

# 2.2 萃取工艺参数的确定

#### 2.2.1 萃取压力

在保持其它条件相对恒定的情况下,探讨不同的萃取压力对生姜出油率的影响,结果见图 2。

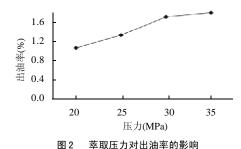


Fig.2 Effects of extraction pressure on oil yield

由图 2 可知,随着萃取压力的增大,出油率逐渐增加。由 20MPa 增加至 30MPa 时,出油率增加明显。萃取压力超过 30MPa 后,出油率变化平缓,这是由于生姜油溶解在 CO<sub>2</sub> 流体中的浓度几乎接近饱和所致。因此,较佳的萃取压力为 30MPa。

#### 2.2.2 萃取温度

在恒定 CO<sub>2</sub> 流量和萃取时间的条件下,探讨不同的 萃取压力和温度对生姜出油率的影响,结果见图 3。

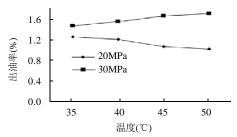


图 3 萃取温度对出油率的影响

Fig.3 Effects of extraction temperature on oil yield

由图 3 可知,当萃取压力为 30MPa 时,随着萃取温度的升高,出油率逐渐增加;当萃取压力为 20MPa 时,随着萃取温度的升高,出油率逐渐降低。考虑到温度过高会增加能耗,还会破坏生姜油中的活性成分,因此萃取压力为 30MPa 时,较佳的萃取温度为 45℃。

# 2.2.3 CO<sub>2</sub> 流量

在萃取压力 30MPa、萃取温度 45℃、恒定萃取时间的条件下,探讨不同 CO₂流量对生姜出油率的影响,结果见图 4。

由图 4 可知,随着  $CO_2$  流量的增大,出油率逐渐增加。当溶解度达到平衡后,出油率的增加不明显,即  $CO_2$  流量为 350 kg/h 和 400 kg/h 时出油率变化不大。考虑到  $CO_2$  流量过大会增加操作费用,因此  $CO_2$  流量以 350 kg/h 为佳。

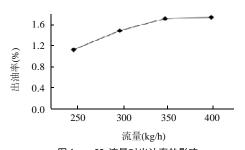


图 4 CO<sub>2</sub>流量对出油率的影响 Fig.4 Effects of flow rate of CO<sub>2</sub> on oil yeld

#### 2.2.4 萃取时间

在萃取压力 30 MPa、萃取温度 45  $\mathbb{C}$  、CO<sub>2</sub> 流量 350 kg/h 的条件下,探讨不同萃取时间对生姜出油率的 影响,结果 见图 5 。

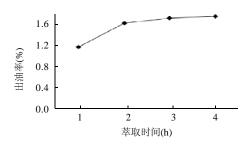


图 5 萃取时间对出油率的影响 5 Effects of extraction time on oil yield

由图 5 可知,出油率随着萃取时间的延长而逐渐增加,但 2h 后增幅趋于平稳,表明生姜中的挥发油已基本萃取出来。从节约能源和生产效益方面考虑,较适

# 宜的萃取时间为 2h。 2.3 最佳工艺优化

为确定最佳的萃取工艺,在上述单因素试验的基础上,进行正交试验,因素水平表及正交试验结果分析表分别见表 1、2。

表 1 正交试验因素水平表
Table 1 Factor and levels of orthogonal test

	因素			
水平	A萃取压力	B萃取温度	C CO <sub>2</sub> 流量	D萃取时间
	(MPa)	(℃)	(kg/h)	(h)
1	27	42	320	1.5
2	30	45	350	2.0
3	33	48	380	2.5

由表 2 正交试验数据处理结果和极差 R 值可知,影响生姜出油率的因素主次顺序为 A > C > D > B,即萃取压力 $> CO_2$ 流量>萃取时间>萃取温度。工艺参数的最优组合为  $A_2B_2C_3D_3$ ,即萃取压力 30MPa,萃取温度 45  $\mathbb{C}$ , $CO_2$ 流量 38kg/h,萃取时间 2.5h。为验证所得结果的准确性,在此最佳工艺条件下进行实验,出油

表 2 L $_9(3^4)$ 正交试验结果分析表 Table 2 Analysis of L $_9(3^4)$  orthogonal test results

试验号	A	В	С	D	出油率(%)
1	1	1	1	1	1.33
2	1	2	2	2	1.50
3	1	3	3	3	1.57
4	2	1	2	3	1.71
5	2	2	3	1	1.76
6	2	3	1	2	1.54
7	3	1	3	2	1.73
8	3	2	1	3	1.69
9	3	3	2	1	1.45
$\mathbf{K}_1$	4.40	4.77	4.56	4.54	
$\mathbb{K}_2$	5.01	4.95	4.66	4.77	
$K_3$	4.87	4.56	5.06	4.97	
R	0.61	0.39	0.50	0.43	
优水平	$A_2$	$\mathbf{B}_2$	<b>C</b> <sub>3</sub>	$\mathbf{D}_3$	

率为 1.81%,比正交试验中出油率最高组  $A_2B_2C_3D_1$  的 1.76% 还要高,与正交试验所得结论相符,即最优组合为  $A_2B_2C_3D_3$ 。

### 2.4 生姜油的质量指标

利用超临界  $CO_2$  萃取的生姜油,经检测其质量指标见表 3 。

#### 3 结论

采用超临界 CO2 萃取技术提取的生姜油,味道纯

表 3 超临界 CO<sub>2</sub> 萃取的生姜油质量指标
Table 3 Quality indicators of ginger essential oil extracted by supercritical CO<sub>2</sub>

序号	检测项目	检测结果
1	色泽	深黄色液体
2	香气	具有新鲜浓郁的生姜香气,香气纯正
3	相对密度(25℃)	0.9352
4	旋光度(20℃)	1.5001
5	酸价(KOHmg/kg)	1.1
6	过氧化值(meq/kg)	4.3

正,较好地保持了生姜固有的辛辣香味。在超临界  $CO_2$  流体萃取生姜油的工业生产中,控制干姜粉末的粉碎度  $40{\sim}60$  目、萃取压力 30MPa、萃取温度  $45^\circ\mathbb{C}$ 、 $CO_2$  流量 380kg/h、萃取时间 2.5h 时,出油率可达 1.81%。

# 参考文献:

- [1] 陈燕, 闫红, 蔡同一, 等. 生姜精深加工的研究[J]. 农业工程学报, 2001, 17(3): 107-110.
- [2] 陈怀铸. 生姜油提取方法[J]. 保鲜与加工, 2007(4): 18.
- [3] 魏勇, 刘学武, 张晓东, 等. 超临界流体萃取固态物料数值模拟的研究进展[J]. 化学工业与工程技术, 2003, 24(1): 19-22.
- [4] 王新刚, 胡小军, 李安生. 超临界 CO<sub>2</sub> 萃取猕猴桃籽油的研究[J].食品与机械, 2003(4): 11-12.
- [5] 张志伟, 杨中平, 岳田利, 等. 超临界 CO<sub>2</sub> 流体萃取桑葚籽油的研究 [J]. 中国油脂, 2007, 32(1): 77-79.
- [6] 张德权, 胡晓丹. 食品超临界 CO<sub>2</sub> 流体加工技术[M]. 北京: 化学工业出版社, 2004: 34-36.